THEORIE UND PRAXIS
DER
BESTIMMUNG DER ROHRWEITEN
VON
WARMWASSERHEIZUNGEN

VON H. RIETSCHEE

Frankfurt!
Kattowitz den 31. März

185

THEORIE UND PRAXIS

DER

BESTIMMUNG DER ROHRWEITEN

VON

WARMWASSERHEIZUNGEN

VON

H. RIETSCHEL

GEH. REGIERUNGS-RATH UND PROFESSOR AN DER KÖNIGL. TECHNISCHEN HOCHSCHULE
ZU BERLIN.

MÜNCHEN UND LEIPZIG.
DRUCK UND VERLAG VON R. OLDENBOURG.
1897.

697.4

13448

D350/60

VORWORT.

Seit meiner im Gesundheits-Ingenieur, Jahrgang 1891, Nr. 1 u. 2 erfolgten Veröffentlichung der »Bestimmung der Rohrweiten bei Warmwasserheizung« haben zahlreiche Anlagen nach derselben (u. A. auch die Anlage im Reichstagsgebäude) Berechnung und Ausführung gefunden. Da diese Anlagen sämmtlich zufriedenstellend arbeiten, bin ich dem von vielen Seiten mir ausgesprochenen Wunsche nach einer Vereinfachung der Berechnung gefolgt und übergebe in dieser Schrift meine diesbezügliche Arbeit der Praxis. Selbstverständlich durfte die Vereinfachung nicht auf Kosten der Genauigkeit erfolgen, auch war es nöthig, für alle Fälle der Praxis, d. h. auch für die verwickeltsten Anlagen die gleiche einfache Durchführung der Rechnung zu sichern. Zur Erreichung dieses Zieles hat sich allerdings ein nicht unbedeutendes Tabellenwerk als nöthig erwiesen und, um dasselbe nicht zu umfangreich zu gestalten, habe ich dasselbe nur auf Niederdruck-Warmwasserheizung — als dasjenige System, welches fast ausschliesslich in der Praxis Anwendung findet — beschränkt. Für den Kostenanschlag wird das Tabellenwerk allein genügen, so dass also für diesen eine Berechnung nunmehr entfällt, für die Ausführung dagegen ist eine Nachrechnung erforderlich, welche aber verhältnissmässig nur geringe Zeit in Anspruch nimmt. Im ersten Abschnitt »Theorie« musste der Vollständigkeit halber Manches wiederholt werden, was bereits in der vorerwähnten Veröffentlichung enthalten ist.

Grunewald-Berlin, im Juni 1897.

DER VERFASSER.

Inhalts-Verzeichniss.

I. Theorie	Seite VII bis XIII
II. Praktische Anwendung	› XIII › XIX
III. Beispiele	› XX › XXX
Tabellen	› 2 › 131

I. Theorie.

Die Grundlage für die Theorie der Bestimmung der Rohrweiten bei Warmwasserheizung gewinnt man aus der Betrachtung des in der Praxis vorkommenden einfachsten Falles; derselbe wird durch Fig. 1 dargestellt. *A* bedeutet den Kessel, *B* den Heizkörper, beide sind durch die Zu- und Rückleitung mit einander verbunden. Da das Wasser im Heizkörper abgekühlt, im Kessel erwärmt wird, so ist die Geschwindigkeit desselben in der Zuleitung zum Heizkörper grösser als in der Ableitung, der Unterschied ist indessen so gering, dass eine gleich grosse Geschwindigkeit, und zwar die durch die mittlere Dichtigkeit des Wassers bedingte, in der gesamten Rohrleitung angenommen werden kann.

Fig. 1.

Ist also:

W die stündlich abzugebende Wärmemenge des Heizkörpers in WE,
t' bzw. *t''* die Temperatur des Wassers im Zu- bzw. Rücklaufrohr,
γ' bzw. *γ''* die Dichtigkeit des Wassers bei der Temperatur *t'* bzw. *t''*,
v die sekundl. Geschwindigkeit des Wassers in der Rohrleitung in Metern,
d der lichte Durchmesser der Rohrleitung in Metern,

so ergibt sich unter Berücksichtigung, dass das den Heizkörper stündlich durchfliessende Wasser sich von *t'* auf *t''* abkühlen muss um die Wärmemenge *W* abzugeben ohne Weiteres:

$$v = \frac{W}{1000 (t' - t'') 3600 \frac{d^2 \pi}{4} \frac{\gamma' + \gamma''}{2}}$$

Führt man die mittlere Dichtigkeit des Wassers $\frac{\gamma' + \gamma''}{2}$ bei Warmwasser-Niederdruckheizung für die Temperaturen 90° und 60°, bei Warmwasser-Mitteldruckheizung für die Temperaturen 150° und 80° ein — was für andere Temperaturen eine durchaus zu vernachlässigende Abweichung ergibt —, so erhält man die erforderliche sekundliche Geschwindigkeit des Wassers bei

$$\text{Niederdruck: } v = \frac{W}{10000} \frac{1}{275,67 d^2 (t' - t'')} \quad (1)$$

$$\text{Mitteldruck: } v = \frac{W}{10000} \frac{1}{267,18 d^2 (t' - t'')} \quad (1a)$$

Die Bewegung des Wassers in der Anlage wird hervorgerufen durch die Druckdifferenz zwischen der kälteren und wärmeren Wassersäule, deren Höhe zu messen ist durch den senkrechten Abstand von Mitte Kessel bis Mitte Heizkörper. Diese Druckdifferenz kann man durch die Höhe einer Wassersäule (Druckhöhe) darstellen, die so gross sein muss, dass trotz der der Bewegung des Wassers durch Reibung und sonstige Hindernisse entgegenstehenden Widerstände die erforderliche Geschwindigkeit v des Wassers auch wirklich erreicht wird, d. h. dass im Beharrungszustand die Druckhöhe gleich der Widerstandshöhe, ausgedrückt durch die Geschwindigkeit v , ist. Dieser Satz ist analytisch durch die Gleichung auszudrücken:

$$h (\gamma'' - \gamma') = \frac{v^2}{2g} \frac{\gamma' + \gamma''}{2} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right)$$

oder wenn $\frac{\gamma'' - \gamma'}{\gamma' + \gamma''} = a$ gesetzt wird:

$$ah = \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right). \quad (2)$$

In derselben bedeutet:

h den senkrechten Abstand von Mitte Kessel bis Mitte Heizkörper in Metern,

l die Länge der Rohrleitung vom lichten Durchmesser d in Metern,

q den Reibungskoeffizienten,

$\Sigma \zeta$ die Summe der in der gesamten Anordnung vorkommenden einmaligen Widerstände.

ah kann somit als die wirksame Druckhöhe zur Ueberwindung der in der ganzen Anordnung durch Reibung und einmalige Widerstände hervorgerufenen Widerstandshöhe bezeichnet werden.

Es soll, da durch viele Ausführungen bewährt, wie bisher gesetzt werden: der Reibungskoeffizient nach Weisbach

$$q = 0,01439 + \frac{0,0094711}{Vv}$$

und ferner der einmalige Widerstand ζ für

ein rechtwinkeliges Knie	1
ein rundes Knie (Bogen)	0,3 bis 0,5
einen Krümmer (Retourbogen)	0,5 bis 0,8
plötzliche grosse Querschnittserweiterungen (Heizkörper, Kessel)	1
geöffnete Ventile	0,5 bis 1
geöffnete Hähne und Schieber	0,1 bis 0,3
kleine Querschnittserweiterungen und Bogen, deren Halbmesser grösser als der fünf- fache Rohrdurchmesser ist	0.

Bei Heizkörpern aus einfacher Rohrleitung, bei welchen also keine plötzliche Querschnittserweiterung vorhanden ist, muss statt $\zeta = 1$ zu der Widerstandshöhe in der Rohrleitung diejenige in dem Heizkörper, gebildet mit der in demselben herrschenden Geschwindigkeit, zugezählt werden.

Die Gleichungen 1 (bzw. 1a) und 2 bilden also die Grundlage der Berechnung der Rohrleitung und der einfachste in Fig. 1 dargestellte Fall ist

erledigt sobald der Durchmesser d so gross gewählt wird, dass beiden Gleichungen Genüge geschieht.

Besteht die Anlage, wie Fig. 2 darstellt, aus drei übereinander liegenden Heizkörpern, so kann man sich diese Anlage dadurch entstanden denken, dass drei Anlagen nach Anordnung von Fig. 1 zusammengelegt, d. h. deren Kessel und die sich deckenden Rohrleitungen vereinigt worden sind. Wollte man jedoch diese drei Anlagen einzeln berechnen und die Durchmesser der zu vereinigenden Rohrleitungen aus der Summe der gefundenen einzelnen Querschnitte bestimmen, so würde man durchaus fehlerhaft verfahren, da in den vereinigten Rohrsträngen nur je eine Geschwindigkeit und somit nur eine dieser Geschwindigkeit entsprechende Widerstandshöhe herrschen kann.

Für jeden Heizkörper kann man aber jedenfalls einen in sich geschlossenen Stromkreis verfolgen. Für Heizkörper 1 ist derselbe: $C1EABC$, für Heizkörper 2: $C2DEABC$, für Heizkörper 3: $B3DEAB$.

Die Rohrleitung eines jeden dieser Stromkreise setzt sich aus einer Anzahl verschieden weiter Rohrstrecken zusammen und da sich für diese die Widerstandshöhen addiren, so muss die Gleichung gelten für den Stromkreis des Heizkörpers 1:

$$ah_1 = \frac{v_1^2}{2g} \left(\frac{q_1}{d_1} l_1 + \Sigma \zeta_1 \right) + \frac{v_6^2}{2g} \left(\frac{q_6}{d_6} l_6 + \Sigma \zeta_6 \right) + \frac{v_4^2}{2g} \left(\frac{q_4}{d_4} l_4 + \Sigma \zeta_4 \right),$$

des Heizkörpers 2:

$$ah_2 = \frac{v_2^2}{2g} \left(\frac{q_2}{d_2} l_2 + \Sigma \zeta_2 \right) + \frac{v_5^2}{2g} \left(\frac{q_5}{d_5} l_5 + \Sigma \zeta_5 \right) + \frac{v_6^2}{2g} \left(\frac{q_6}{d_6} l_6 + \Sigma \zeta_6 \right) + \frac{v_4^2}{2g} \left(\frac{q_4}{d_4} l_4 + \Sigma \zeta_4 \right),$$

des Heizkörpers 3:

$$ah_3 = \frac{v_3^2}{2g} \left(\frac{q_3}{d_3} l_3 + \Sigma \zeta_3 \right) + \frac{v_5^2}{2g} \left(\frac{q_5}{d_5} l_5 + \Sigma \zeta_5 \right) + \frac{v_6^2}{2g} \left(\frac{q_6}{d_6} l_6 + \Sigma \zeta_6 \right),$$

sofern die Grössen der gleichen Rohrstrecken (Geschwindigkeiten, Längen, Reibungskoeffizienten, einmalige Widerstände) immer die gleichen Indices erhalten.

Natürlich müssen alle die in den Gleichungen vorkommenden Geschwindigkeiten $v_1, v_2 \dots$ auch der Gleichung 1 (bezw. 1*) entsprechen.

Da nun bei jeder, auch der grössten Anlage, die Zerlegung in einzelne Stromkreise genau so einfach ist, wie in dem soeben behandelten Fall, so möge als Grundlage der weiteren Besprechung sofort eine scheinbar schwierige Anordnung (Fig. 3) angenommen werden, schwierig, insofern bei derselben Heizkörper mit gemeinsamer Zuleitung nicht immer auch gemeinsame Ableitung erhalten sollen.

Es sind nach Fig. 3 im Ganzen 7 Heizkörper vorhanden; die stündliche Wärmeabgabe derselben soll entsprechend mit $W_1, W_2 \dots W_7$ bezeichnet werden, die Durchmesser der unmittelbar zu jedem Heizkörper gehörigen

Fig. 2.

Zu- und Ableitung mit $d_1, d_2 \dots d_i$. Die Bezeichnung der Durchmesser der gemeinsamen Stränge geht aus der Fig. 3 hervor. Die senkrechten Abstände der Mittelebene der Heizkörper von der Mittelebene des Kessels sollen den Nummern der Heizkörper entsprechend durch $h_1, h_2 \dots h_i$ gekennzeichnet werden.

In der Abhandlung im »Ges.-Ingenieur«, Jahrgang 1891, Nr. 1 und 2 wurden nicht nur die zu einem und demselben Heizkörper, sondern auch die

Fig. 3.

zu einer und derselben Gruppe von Heizkörpern gehörigen Zu- und Rückläufe mit dem Namen »Theilstrecke« belegt. Entgegen hievon soll zur Verallgemeinerung der Anwendung eine jede Rohrstrecke mit dem Namen »Theilstrecke« bezeichnet werden, deren Durchmesser und Wassermenge sich nicht ändern, unbeschadet ob innerhalb derselben ein Heizkörper oder der Kessel sich befindet.

Es sind also $FAB, BC, C2D, CG, G3H, DE, L4M$ u. s. f. oder kurz nach dem Durchmesser bezeichnet $d_{10}, d_{11}, d_2, d_{12}, d_3, d_3, d_1$ u. s. f. als je eine Theilstrecke anzusehen.

In der durch Fig. 3 dargestellten Anordnung ist die wirksame Druckhöhe vom Heizkörper 1: ah_1 , vom Heizkörper 2: ah_2 u. s. f. und jede dieser wirksamen Druckhöhen ist der Summe der Widerstandshöhen in den Theilstrecken des gesamten Stromkreises des betreffenden Heizkörpers gleich zu setzen. Also ah_1 muss der Summe der Widerstandshöhen der einzelnen Theilstrecken des Stromkreises $G1DEFABCG$, ah_2 derjenigen des Stromkreises $C2DEFABC$, ah_3 derjenigen des Stromkreises $G3HEFABCG$ u. s. f. gleich sein.

Wenn der einfacheren Schreibweise halber der Werth $\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta$ mit H bezeichnet wird, so muss alsdann sein

für den Stromkreis des Heizkörpers 1:

$$ah_1 = \frac{v_1^2}{2g} H_1 + \frac{v_2^2}{2g} H_2 + \frac{v_3^2}{2g} H_3 + \frac{v_{10}^2}{2g} H_{10} + \frac{v_{11}^2}{2g} H_{11} + \frac{v_{12}^2}{2g} H_{12} \quad (3)$$

für den Stromkreis des Heizkörpers 2:

$$ah_2 = \frac{v_2^2}{2g} H_2 + \frac{v_3^2}{2g} H_3 + \frac{v_4^2}{2g} H_4 + \frac{v_{10}^2}{2g} H_{10} + \frac{v_{11}^2}{2g} H_{11} \quad (4)$$

für den Stromkreis des Heizkörpers 3:

$$ah_3 = \frac{v_3^2}{2g} H_3 + \frac{v_{13}^2}{2g} H_{13} + \frac{v_4^2}{2g} H_4 + \frac{v_{10}^2}{2g} H_{10} + \frac{v_{11}^2}{2g} H_{11} + \frac{v_{12}^2}{2g} H_{12} \quad (5)$$

u. s. f.

Selbstverständlich müssen in diesen Gleichungen wiederum alle Geschwindigkeiten der Gleichung 1 (bezw. 1*) entsprechen, somit muss bei Niederdruck sein:

$$v_1 = \frac{W_1}{10\,000} \frac{1}{275,67 d_1^2 (t' - t'')} \quad (6)$$

$$v_2 = \frac{W_1 + W_2}{10\,000} \frac{1}{275,67 d_2^2 (t' - t'')} \quad (7)$$

$$v_3 = \frac{W_1 + W_2 + W_3 + W_4 + W_5}{10\,000} \frac{1}{275,67 d_3^2 (t' - t'')} \quad (8)$$

u. s. f.

Es ist also in Gleichung 1 (bezw. 1*) ganz allgemein jederzeit für

W die Summe der stündlich abzugebenden Wärmemenge derjenigen Heizkörper zu setzen, deren gesammte Wassermenge durch die betreffende Rohrleitung zu- oder abgeleitet wird,

t' bezw. t'' die für alle Heizkörper gleich gross anzunehmende Temperatur des Wassers vor bezw. nach der Wärmeabgabe einzuführen.

Betrachtet man Gleichung 6, 7, 8 u. s. f., so erkennt man, dass die Geschwindigkeit und der Rohrdurchmesser einer jeden Theilstrecke in einem bestimmten Verhältniss zu einander stehen müssen, wählt man die erste, so ist der letzte bestimmt und umgekehrt; aus Gleichung 3, 4, 5 u. s. f. geht aber hervor, dass diesen Gleichungen je nach Wahl der verschiedenen Geschwindigkeiten bezw. Rohrdurchmesser durch unendlich viele Fälle, innerhalb der praktischen Verwerthbarkeit aber durch eine sehr grosse Anzahl verschiedener Fälle Genüge geschehen kann. Hieraus ersieht man, dass die Durchmesser des Rohrnetzes ein- und derselben Warmwasserheizung unbeschadet des Effekts sehr verschieden bemessen sein können.

Es ist gesagt worden, dass die Temperaturen t' und t'' für alle Heizkörper einer Anlage gleich gross angenommen werden sollen. Bei der Anordnung nach Fig. 1—3 ist t' unbedingt für alle Heizkörper gleich gross, sofern man von der Abkühlung des Wassers in der Rohrleitung absieht, die durch geeignete Schutzmittel jederzeit auf ein geringes Maass zu beschränken ist. t'' dagegen könnte verschieden gross angenommen werden, nur müssten dann die Wärmeflächen zur Abgabe von W entsprechende Grösse erhalten. Die Berechnung der Anlage würde sich dann aber sehr umständlich gestalten und da auch kein praktischer Grund dafür spricht, für den einen Heizkörper ein grosses, für den anderen ein kleines t'' anzunehmen, so ist der obige Vorschlag gerechtfertigt. Nur für den Fall, dass eine Anordnung der Rohrleitung gewählt wird, bei welcher ein Heizkörper als Zuwasser das Abwasser eines anderen erhält, ist selbstverständlich für den letzteren mindestens ein anderes t' vorhanden, das aber nicht mehr angenommen werden kann, sondern der Berechnung unterliegt. Anlagen, bei welchen diese Anordnung zur Ersparniss von Fallsträngen durchgeführt wird, finden indessen berechtigterweise nur noch selten Anwendung, so dass deren Behandlung hier umgangen werden kann. Dagegen ist die erwähnte Anordnung in Verbindung mit den besprochenen Ausführungen der Wasserheizung nicht zu umgehen, wenn einzelne Räume an die Heizung angeschlossen werden sollen, in welchen die Heizkörper eine tiefere Lage als der Kessel erhalten müssen. In diesen Fällen wird durch diese Heizkörper das Abwasser über dem Kessel gelegener Heizkörper hindurchgeleitet.

In der Regel wird man alsdann zur Vermeidung von Unregelmässigkeiten auf eine Ausschaltung der unteren Heizkörper verzichten und den Betrieb derselben von demjenigen der oberen abhängig machen. In Fig. 4 ist die alsdann zu befolgende Anordnung gegeben. Damit sich die Berechnung möglichst einfach gestaltet und die unteren Heizkörper 1^a und 2^a nicht zu

Fig. 4.

gross gemacht werden müssen, ist die Temperatur t'' des Abwassers der verschiedenen Fallstränge wieder gleich gross anzunehmen; in Folge dessen muss die Temperatur des Abwassers der unteren Heizkörper ebenfalls t'' , der oberen Heizkörper 1^b und 2^b jedoch grösser als t'' sein. Die Bestimmung dieser Temperatur ist zunächst erforderlich.

Die Wassermenge, die durch Heizkörper 1^a fliesst, ist dieselbe, die Heizkörper 1^b durchströmt. Nimmt man für den Fallstrang BF den gleichen Durchmesser d_1 , also auch die gleiche Geschwindigkeit v_1 an, dann muss nach Gleichung 1 für den Heizkörper 1^a:

$$v_1 = \frac{W_{1^a}}{10\,000} \frac{1}{275,67 d_1^2 (t_1'' - t'')} \quad (9)$$

für den Heizkörper 1^b

$$v_1 = \frac{W_{1^b}}{10\,000} \frac{1}{275,67 d_1^2 (t' - t_1'')} \quad (10)$$

sein, wenn die Austrittstemperatur des Wassers aus Heizkörper 1^b gleich der Eintrittstemperatur desselben in den Heizkörper 1^a mit t_1'' bezeichnet wird. Aus den beiden Gleichungen folgt:

$$\frac{W_{1^a}}{t_1'' - t''} = \frac{W_{1^b}}{t' - t_1''} \text{ mithin:} \\ t_1'' = \frac{W_{1^a} t' + W_{1^b} t''}{W_{1^a} + W_{1^b}} \quad (11)$$

Dieselbe Gleichungsform gilt für Heizkörper 2^a und 2^b und lautet somit:

$$t_1'' = \frac{W_{2^a} t' + W_{2^b} t''}{W_{2^a} + W_{2^b}} \quad (12)$$

Da der Werth von a , mit welchem die wirksame Druckhöhe jedes Heizkörpers zu bilden ist, von der Ein- und Austrittstemperatur des Wassers abhängt, so sind für die Heizkörper 1^a, 1^b, 2^a und 2^b nunmehr die entsprechenden Werthe von a — sie mögen mit a_{1^a} , a_{1^b} , und a_{2^a} und a_{2^b} bezeichnet werden — in die Rechnung einzuführen. Die wirksamen Druckhöhen der Heizkörper 1^a, 1^b, 2^a und 2^b sind also $a_{1^a} h_{1^a}$, $a_{1^b} h_{1^b}$, $a_{2^a} h_{2^a}$, $a_{2^b} h_{2^b}$ von denen die erste und dritte negativ in Rechnung zu setzen sind. Die Heizflächen der Heizkörper 1^a und 2^a sind für die Temperaturdifferenz $t_1'' - t''$, die der Heizkörper 1^b und 2^b für $t' - t_1''$ zu bestimmen.

Der Stromkreis der Heizkörper 1^a und 1^b ist: $BI^1 I^a FAB$ oder wieder kurz in den Durchmessern der Theilstrecken ausgedrückt: d_1 und d_2 , der

Stromkreis der Heizkörper 2^a und 2^b dagegen: $D2^b 2^a GFABCD$ oder d_2, d_5, d_6, d_7, d_8 .

Die Gleichung für die Widerstandshöhen, wenn der Ausdruck $\left(\frac{\rho}{d} l + \Sigma \zeta\right)$ wieder mit H bezeichnet wird, lautet für:

Heizkörper 1^a und 1^b :

$$a_{1^b} h_{1^b} - a_{1^a} h_{1^a} = v_1^2 H_1 + v_6^2 H_6 \quad (13)$$

Heizkörper 2^a und 2^b :

$$a_{2^b} h_{2^b} - a_{2^a} h_{2^a} = v_2^2 H_2 + v_3^2 H_3 + v_6^2 H_6 + v_7^2 H_7 + v_8^2 H_8 \quad (14)$$

Aus der Gleichung 1 folgt bei Niederdruck weiter für die Theilstrecke 1

$$v_1 = \frac{W_{1^a} + W_{1^b}}{10\,000} \frac{1}{275,67 d_1^5 (t' - t'')}$$

und entsprechend für die Theilstrecke 2:

$$v_2 = \frac{W_{2^a} + W_{2^b}}{10\,000} \frac{1}{275,67 d_2^5 (t' - t'')}$$

II. Praktische Anwendung.

Die im I. Abschnitt gegebene Theorie zeigt von der vom Verfasser im Gesundheits-Ingenieur, Jahrgang 1891, No. 1 und 2 mitgetheilten nur in der Darstellung eine geringe Abweichung, bei der nunmehr zu behandelnden praktischen Anwendung dagegen trennt sich der Weg, welcher früher zur Lösung der Gleichungen empfohlen worden ist. Die neue Art der Behandlung ist nicht nur einfacher und bequemer, sondern auch in Folge des Wegfalls einer ideellen Zerlegung von Fallsträngen wesentlich genauer.

Für den richtigen Gang einer Warmwasserheizung muss gemäss Gleichung 3, 4 u. s. f. die Summe der Widerstandshöhen aller Theilstrecken eines Stromkreises immer gleich der wirksamen Druckhöhe des zu dem Stromkreise gehörigen Heizkörpers sein, mithin kann man die Rohrdurchmesser (oder Geschwindigkeiten) sämmtlicher Theilstrecken zunächst eines Stromkreises, alsdann nach einander diejenigen der noch nicht bestimmten Theilstrecken der anderen Stromkreise annehmen, nur muss die Wahl eine derartige sein, dass eben die Summe der sich dann für jeden Stromkreis ergebenden Widerstandshöhen gleich ist der wirksamen Druckhöhe des zu dem betreffenden Stromkreise gehörigen Heizkörpers. Es darf als selbstverständlich gelten, dass ohne einen weiteren Anhalt zu besitzen eine derartige richtige Wahl an erster Stelle nie glücken wird, und dass man daher gezwungen ist, probeweise recht oft eine andere Wahl zu treffen. Diese Wahl braucht sich allerdings für den Stromkreis, sofern man der Uebereinstimmung von wirksamer Druckhöhe und Summe der Widerstandshöhen durch fortgesetzte probeweise Annahme immer näher gekommen ist, auf eine immer geringere Anzahl Durchmesser zu erstrecken, bis man endlich die noch übrig bleibende kleine

Differenz durch die andere Wahl des Durchmessers nur einer Theilstrecke zum Ausgleich bringen kann.

Man ersieht also, dass das Verfahren um so weniger Mühe und Arbeit verursacht, je richtiger die erste Wahl der Durchmesser aller Theilstrecken erfolgt, dass aber dasselbe nur dann zu empfehlen ist, wenn es ein Mittel gibt, die erste Wahl so treffen zu können, dass die Uebereinstimmung der wirksamen Druckhöhe (ah) mit der Summe der Widerstandshöhen ($\sum \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \sum \zeta \right) \right\}$) bei allen Stromkreisen schon nahezu erreicht wird, und wenn es ferner möglich ist, das letzte Richtigstellen eines oder doch nur weniger Durchmesser ohne nennenswerthen Aufwand von Zeit und rechnerischer Arbeit bewirken zu können.

Mit einer gewöhnlichen Faustregel für die erstmalige Bestimmung aller Durchmesser würde man nur selten das gewünschte Ziel erreichen, da eine Faustregel unmöglich annähernd allen vorkommenden Fällen der Ausdehnung und Anordnung einer Warmwasserheizung gerecht werden kann. Es ist also nur dann möglich, den angedeuteten Weg einzuschlagen, wenn man für alle möglichen in der Praxis vorkommenden Fälle besondere Faustregeln aufstellt, die bei der Anwendung Werthe liefern, welche sich von der Wahrheit nicht zu weit entfernen. Von Einfluss für die Aufstellung dieser Faustregeln wird sowohl die horizontale und vertikale Ausdehnung der Anlage, als auch die Entfernung der Mitte der untersten Heizkörper von der Mitte des Kessels sein. Bei den senkrechten Fallsträngen wird es ferner darauf ankommen, die Rohrdurchmesser derartig zu erhalten, dass sie einestheils nicht zu klein sich ergeben, damit die Durchmesser der Vertheilungs- und Sammelleitung möglichst gering ausfallen, anderntheils aber nicht zu weit werden, damit das Unterbringen in Mauerschlitzen und die Anwendung nicht zu grosser Absperrventile für die Heizkörper möglich ist. Bei der Vertheilungs- und Sammelleitung dagegen wird man darauf achten müssen, dass die Geschwindigkeit des Wassers nach dem Kessel zu wächst, damit die weitesten Rohre der Anlage, da der Preis schneller als der Durchmesser zunimmt, nicht zu theuer werden. In der Praxis sind zwei Fälle zu unterscheiden: Anschlag und Ausführung. Für den Anschlag ist es erwünscht, nur ganz kurze Zeit auf denselben verwenden zu müssen, d. h. die Rohrweiten lediglich Tabellen entnehmen zu können, der Ausführung dagegen wird etwas mehr Zeit für die Berechnung zuzusprechen sein, immerhin soll auch diese sich auf ein möglichst geringes Maass beschränken.

Unter Berücksichtigung aller dieser Umstände hat der Verfasser nun einestheils Faustregeln aufgestellt und in Tabellenform gebracht, nach welchen die erste Annahme der Durchmesser für den Anschlag und zum Theil auch die endgiltige Annahme für die Ausführung erfolgen kann, anderntheils Tabellen ausgearbeitet, mit welchen die erforderliche Nachrechnung der angenommenen Durchmesser für die Ausführung ohne bedeutenden Zeitaufwand zu bewirken ist. Es darf, weil nebensächlich, hier übergangen werden, welche Einzelannahmen den ersten Tabellen zu Grunde gelegt worden sind, da die praktische Anwendung unter allen Umständen die Brauchbarkeit derselben erweisen muss, nur das innere Wesen der Tabellen und die Benutzung derselben sind einer Besprechung zu unterziehen.

A. Annahme der Rohrweiten.

Für die Annahme der Rohrweiten dienen die Tabellen Seite 2—81. Dieselben sind nur für Niederdruck-Warmwasserheizung gültig und zerfallen in zwei Hauptabtheilungen Seite 2—41 und 42—81, von denen den ersten eine Temperaturdifferenz von $t' - t'' = 20^\circ$, den zweiten eine solche von $t' - t'' = 15^\circ$ zu Grunde liegt.

Jede der beiden Hauptabtheilungen zerlegt sich wieder zunächst in zwei weitere Abtheilungen, d. h. in eine für Gebäude bei gewöhnlicher Stockwerkshöhe bis zu etwa drei Stockwerken und in eine für solche über drei Stockwerke. Ausgedrückt wird dies durch die Ueberschriften: »Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m« und desgleichen »über 12 m«. Die Zahl 12 ist nur als ungefähre Grenze anzusehen, sollte bei drei Stockwerken der betreffende Abstand etwas mehr betragen, so kann ebenfalls noch die erste Abtheilung Benutzung finden. Endlich zerfallen diese letzten Abtheilungen nochmals in zwei Theile, der erste enthält die Rohrweiten für »A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung)«, die zweite für »B. Heizkörperanschlüsse.« Aus den letzten bestimmen sich dann auch die Rohrweiten der Fallstränge.

Ueber die Tabellen »A. Hauptleitung« ist zu bemerken, dass unter dem Begriff »Hauptleitung« nach Fig. 3 die Leitung $DEFABC$ verstanden werden soll. Streng genommen gehört entweder BC und DE nicht zu derselben oder es gehören zu ihr auch die Strecken BJ , HE und MF und in der That lassen sich die letztgenannten Strecken auch mit Hülfe dieser Tabellen bestimmen. Es soll jedoch aus Gründen der einfacheren Behandlung unter »Hauptleitung« wie angegeben die Vertheilungsleitung vom Kessel bis zum obersten Heizkörper des vom Kessel am entferntesten gelegenen Fallstrangs und die Sammelleitung vom untersten Heizkörper desselben Fallstrangs bis zum Kessel verstanden werden, während die von dieser Leitung abzweigenden oder in dieselbe einmündenden Stränge als »Fallstränge« angesehen werden sollen und mit Hülfe der nächsten Tabellen »B. Heizkörperanschlüsse« zu bestimmen sind. Besitzt die Anlage mehrere Hauptleitungen, z. B. wenn der Kessel nicht am Ende der Anlage, sondern mehr in der Mitte derselben liegt, und nach verschiedenen Seiten Hauptleitungen abzweigen, so sind diese getrennt von einander zu behandeln. Die horizontal ausgedehnteste Hauptleitung wird zunächst behandelt, alsdann die kürzeren. Die gemeinsamen Theilstrecken mehrerer Hauptleitungen werden somit stets durch die ausgedehnteste bestimmt. Würde also z. B. in Fig. 3 noch nach links eine kürzere Hauptleitung sich abzweigen, das Steigerrohr und ein Sammelrohr aber mit der rechten Hauptleitung gemeinsam sein, so wäre zunächst die rechte Hauptleitung zu dimensioniren, alsdann die linke. Für die letzte wäre dann das gemeinsame Steigerrohr und Sammelrohr bereits bestimmt, die Durchmesser der übrigen Theilstrecken aber müssten so gewählt werden, als ob die rechte Seite gar nicht vorhanden wäre.

Für die Wahl der Einzeltabellen zur Bestimmung der Hauptleitungen ist jederzeit der tiefste, d. h. der im untersten Stockwerk gelegene (aber über dem Kessel befindliche) zu der betreffenden Hauptleitung gehörige Heizkörper maassgebend, auch wenn derselbe nicht dem letzten Fallstrang angehört. In Fig. 3 ist also die senkrechte Entfernung des Heizkörpers 1 maassgebend,

würde indessen derselbe nicht vorhanden sein, so würde trotzdem die gleiche Tabelle benutzt werden müssen, weil die Heizkörper 4 und 5 dieselbe Höhenlage besitzen. Ferner ist für die Wahl der Einzeltabellen die horizontale Ausdehnung der zu bestimmenden Hauptleitung, d. h. also die horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang der Hauptleitung (in der Tabelle mit E bezeichnet) zu berücksichtigen. Als grösste horizontale Ausdehnung sind 100 m angenommen worden, was wohl in der Praxis ausreichen wird, doch können bei etwas grösserer Ausdehnung bis etwa 115 m die Tabellen ebenfalls noch Verwendung finden.

Ueber den Gebrauch der Tabellen kann ein Zweifel nicht bestehen. Würde z. B. in Fig. 3: $t' - t'' = 20^\circ$, der senkrechte Abstand des höchstgelegenen Heizkörpers der Anlage vom Kessel 10 m, die horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang $E = 40$ m, die senkrechte Entfernung der Mitte des tiefstgelegenen Heizkörpers von der Mitte des Kessels 2 m, die Wärmeabgabe der Heizkörper 1 und 2 im Ganzen 8000 WE, der Heizkörper 3, 6 und 7 im Ganzen 14000 WE, der Heizkörper 4 und 5 im Ganzen 7000 WE betragen, so müsste die Tabelle b auf Seite 2 und 3 benutzt werden. Für 2 m Abstand des Heizkörpers 1 ist alsdann bei 8000 WE der Theilstrecke DE ein Durchmesser von 0,051 m zu geben, da ein Rohr von 0,045 m Durchmesser nur 5900 WE zu fördern vermag. Auf die Theilstrecke EF kommen $8000 + 14000 = 22000$ WE, der Rohrdurchmesser muss daher nach derselben Horizontalreihe dieser Tabelle 0,075 m betragen; auf die Theilstrecke FAB kommen $8000 + 14000 + 7000 = 29000$ WE, folglich kann ein Durchmesser von 0,082 m gewählt werden, da 29000 sehr nahe der in der Tabelle enthaltenen Angabe von 28600 liegt. Mit Letzterem soll gesagt werden, dass man, falls die geforderten Wärmeeinheiten in der Tabelle nicht genau enthalten sind, meist den der nächst höheren Zahl zukommenden Durchmesser zu nehmen hat, bei nicht sehr bedeutenden Abweichungen aber ohne Bedenken den nach der Tabelle etwas zu kleinen Durchmesser wählen kann. Der Ausgleich der verschieden gewählten Durchmesser findet durch die Dimensionirung der Fallstränge statt. Die nach den Tabellen anzunehmenden Durchmesser der Hauptleitungen können als endgültige angesehen werden, d. h. die gewählten Maasse können zwar, aber brauchen nicht für die Ausführung einer Aenderung zu unterliegen.

Die Tabellen »B Heizkörperanschlüsse« dienen zur Annahme der Durchmesser der übrigen Rohrleitungen. Für jeden Fallstrang einer Anlage und die zu demselben gehörigen Heizkörperanschlüsse ist zunächst die betreffende Sondertabelle zu wählen. Die Wahl richtet sich nach dem vom Kessel aus gerechneten niedrigst gelegenen Heizkörper des zu berechnenden Fallstrangs. Jede dieser Tabellen enthält zunächst 4 Spalten, deren Wahl für den betreffenden Fallstrang vorerst zu bestimmen ist. Da E die horizontale Entfernung des letzten Fallstrangs vom Kessel gemessen im Laufe der Rohrleitung bedeutet, so ist für diesen jederzeit die erste Spalte zu wählen, für den um 25 bis 50 m näher dem Kessel liegenden Fallstrang die zweite Spalte u. s. f. Ist also z. B. E für eine Anlage 50 m, für eine andere 80 m und liegt bei beiden alle 8 m weiter nach dem Kessel zu gerechnet je ein Fallstrang, hat also die erste Anlage 6, die letzte 10 Fallstränge, so würde

bei beiden Anlagen für die letzten 4 Fallstränge, da dieselben die Entfernung von 24 m umfassen, die Spalte 1, alsdann für den 5. und 6. Fallstrang der ersten Anlage, sowie für den 5., 6. und 7. Fallstrang der zweiten Anlage, da diese in einer Entfernung von über 25 m aber unter 50 m vom letzten Fallstrang entfernt liegen, Spalte 2, für den 8., 9. und 10. Fallstrang der zweiten Anlage Spalte 3 zu benutzen sein. Sind bei einer Anlage mehrere Hauptleitungen vorhanden, so ist dieselbe anzusehen, als ob sie aus Vereinigung mehrerer Anlagen entstanden wäre, d. h. es ist für die Fallstränge einer jeden Hauptleitung ein anderes E und zwar dasjenige einzuführen, welches der horizontalen Entfernung (gemessen im Laufe der Rohrleitung) des vom Kessel am entferntesten gelegenen Fallstrangs der betreffenden Hauptleitung entspricht. Zweigt also vom Kessel eine Hauptleitung nach rechts mit 80 m und eine solche nach links mit 50 m horizontaler Ausdehnung ab, so ist für die erste $E = 80$, für die zweite $E = 50$ zu setzen und genau so zu verfahren, als ob, wie beispielsweise oben angeführt, zwei getrennte Anlagen vorhanden wären. Zunächst sind die einzelnen Heizkörperanschlüsse der Fallstränge zu bestimmen, also ist in der betreffenden Spalte die Höhenlage der einzelnen an dem Strang liegenden Heizkörper aufzusuchen und nach Maassgabe der von ihnen abzugebenden Wärmemenge der Rohrdurchmesser abzulesen. Mit dem letzten Fallstrang einer jeden Hauptleitung ist hierbei zu beginnen und alsdann zu den weiter vorgelegenen überzugehen.

Würde also in Fig. 3 der letzte Fallstrang vom Kessel 40 m abliegen, Heizkörper 1 : 3500, Heizkörper 2 : 4500, Heizkörper 3 : 5500 WE abzugeben haben und $h_1 = 2$ m, $h_2 = 10$ m, $h_3 = 6$ m betragen, so müsste bei $t - t' = 20^\circ$ die Tabelle k und in dieser Spalte 1 gewählt werden, und würden sich die Heizkörperanschlüsse für Heizkörper 1 : $d_1 = 0,032$ m, für Heizkörper 2 : $d_2 = 0,019$ m, für Heizkörper 3 : $d_3 = 0,019$ m ergeben.

Die Rohrweiten der Fallstränge findet man durch Addition der Querschnitte der betreffenden Heizkörperanschlüsse. Für den letzten Fallstrang in Fig. 3 würde nur noch d_{12} unbestimmt sein; durch diese Theilstrecke fliesst das Wasser von d_1 und d_{11} , also ist der Querschnitt bei den obigen Annahmen zu machen: $804 + 284 = 1088$ qmm. Da dieser Querschnitt keinem Handelsmaass entspricht, so muss dafür der nächst liegende Querschnitt, also 1134 qmm, d. h. $d_{12} = 0,038$ m gewählt werden.

B. Nachrechnung der angenommenen Rohrweiten.

(Für die Ausführung.)

Für die Nachrechnung der angenommenen Rohrweiten dienen die Tabellen auf Seite 83 bis 131.

Die Tabelle auf Seite 83 enthält die Werthe von $a = \frac{\gamma' - \gamma''}{\gamma' + \gamma''}$ für ver-

schiedene Werthe von t und t' . Da t und t' bei einer Anlage für alle Heizkörper gleich gross angenommen werden kann, so bleibt auch der Werth von a für alle Heizkörper derselbe. Eine Ausnahme tritt nur in dem seltenen Falle ein, dass ein Heizkörper tiefer als der Kessel Aufstellung finden muss — hierüber siehe Seite XII. Da alsdann die angeführte Tabelle nicht ausreichen wird, so muss mit Hülfe des Ausdruckes von a dieses berechnet

werden. Zu diesem Zwecke finden sich auf Seite 83 ausser den berechneten Werthen von a noch die Werthe der Dichtigkeit (γ) des Wassers für die verschiedenen Temperaturen von 50° bis 100° angegeben.

Die Tabellen auf Seite 84 bis 131 dienen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstandshöhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge; sie sind in folgender Weise entstanden.

Die Gleichung 1 für die erforderliche Geschwindigkeit lautete bei Niederdruck:

$$v = \frac{W}{10000} \frac{1}{275,67 d^2 (t-t')}$$

Gleichung 2 dagegen allgemein:

$$ah = \frac{v^2}{2g} \left(\frac{\rho}{d} l + \Sigma \zeta \right)$$

Die letzte Gleichung lässt sich schreiben:

$$ah = \frac{v^2}{2g} \frac{\rho}{d} l + \frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$$

Auf der linken Seite der Tabellen stehen die Werthe von $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$ für die in der Praxis vorkommenden Werthe von v und für ζ von 0,5 bis 5. Ist ζ grösser als 5, z. B. 7, so kann der Werth von $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$ durch Addition der Werthe von $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$ für $\zeta = 2$ und $\zeta = 5$ bestimmt werden.

Die rechten Seiten der Tabellen enthalten unter den mit I bezeichneten Zahlen für die verschiedenen Wassergeschwindigkeiten der Werthe von $\frac{v^2}{2g} \frac{\rho}{d}$, d. h. also für $l = 1$; für $l = n$ sind mithin die betreffenden Zahlen noch mit n zu multipliciren. Zur Bestimmung der wirksamen Druckhöhe, welche zur Erreichung einer bestimmten Geschwindigkeit zur Verfügung stehen muss, ist also eine Multiplikation und in der Regel nur eine Addition erforderlich. Dieser Theil der Tabellen gilt allgemein, also auch für Mitteldruck.

Aus der Gleichung 1 für die erforderliche Geschwindigkeit folgt:

$$W = 10000 \cdot v \cdot 275,67 d^2 (t-t')$$

und ersieht man, dass einem gegebenen Durchmesser, einem gegebenen $t-t'$ und einem gegebenen v ein bestimmtes W entsprechen muss. Die auf den rechten Seiten der Tabellen unter II und III befindlichen Zahlen geben daher für $t-t' = 20^\circ$ und $t-t' = 15^\circ$ für die verschiedenen Geschwindigkeiten und Durchmesser die noch möglichen zu fördernden Wärmemengen an. Ist $t-t' < 15$ und > 20 , so lassen sich die Tabellen dennoch benützen, da man nur nöthig hat, bei z. B. 30° die Werthe von W für $t-t' = 15^\circ$ mit 2 zu multipliciren.

Die Nachrechnung der angenommenen Rohrweiten, also die genaue Feststellung derselben für die Ausführung, gestaltet sich nun wie folgt. Zunächst sind die Längen und einmaligen Widerstände der einzelnen Theilstrecken nach Maassgabe des Entwurfes festzustellen und der Werth von a , entsprechend der Temperaturen t und t' der Tabelle, Seite 83, zu entnehmen. Alsdann sind für jede Theilstrecke der Hauptleitungen mit Hülfe der Tabellen auf Seite 84 bis 131 die Geschwindigkeits- und Widerstandshöhen $\left(\frac{v^2}{2g} \left(\frac{\rho}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right)$ in der an-

gegebenen Weise zu bestimmen. Hieran schliesst sich die Durchrechnung des Stromkreises eines jeden Heizkörpers, wobei mit demjenigen des untersten Heizkörpers des letzten Fallstrangs einer jeden Hauptleitung zu beginnen ist. Die Durchrechnung hat in der Weise zu erfolgen, dass für jede noch nicht erledigte Theilstrecke des Stromkreises die Geschwindigkeits- und Widerstandshöhe mit Hülfe der Tabellen Seite 84 bis 131 zu bestimmen, alsdann die Summe der Geschwindigkeits- und Widerstandshöhen sämtlicher Theilstrecken des Stromkreises zu bilden und zu untersuchen ist, ob sich dieselbe grösser oder kleiner als die wirksame Druckhöhe ah gestaltet, welche durch Multiplikation von a mit dem senkrechten Abstand von der Mitte des zu dem Stromkreise gehörigen Heizkörpers bis Mitte Kessel gewonnen wird. Ist ah grösser, so kann ein Rohrdurchmesser entsprechend kleiner, ist ah kleiner, so muss ein Rohrdurchmesser grösser gemacht werden. Es hat also dann eine Aenderung des Rohrdurchmessers einer Theilstrecke einzutreten — welcher Theilstrecke ist nahezu gleichgültig. Am einfachsten ist es, den Rohrdurchmesser der Fallstränge zu ändern, es kann die Aenderung aber auch in der Hauptleitung oder in den Heizkörperanschlüssen erfolgen, wie es dem Praktiker am dienlichsten erscheint. Die Hauptleitung empfiehlt sich nur dann zu ändern, wenn verhältnissmässig kleine Heizkörper vorhanden sind, bezw. zu enge Anschlüsse und Fallstränge sich ergeben sollten. ah darf niemals kleiner, kann aber etwas grösser als die Summe der Geschwindigkeits- und Widerstandshöhen sein, und da man immer nur mit Handelsmaassen zu rechnen hat, so wird fast stets ah etwas grösser belassen werden müssen. Es ist dies ein Sicherheitszuschlag, der bis etwa 10 % zweckmässig ist, da ja kleine Rohrverengungen u. s. f. vorhanden sein können, von denen man keine Kenntniss besitzt. Man wird also vor zu kleinen, aber gleichzeitig vor unnöthig grossen Querschnitten bewahrt, die mitunter ebenso schädlich für den Gang der Anlage sein können, als zu kleine Querschnitte.

Ist der Stromkreis des untersten Heizkörpers vom letzten Fallstrang erledigt, so ist zum Stromkreise des höher liegenden Heizkörpers überzugehen und die Theilstrecken in derselben Weise zu behandeln. Natürlich sind die dem ersten und zweiten Stromkreise gemeinsam zukommenden Theilstrecken, wie bereits angenommen, beizubehalten, so dass für die weiteren Stromkreise immer weniger Theilstrecken zur Bestimmung übrig bleiben. Am besten ist es, für die ganze Rechnung, wie bei einer Transmissionsberechnung, die Schemaform zu wählen, so dass auch später, oder wenn während der Ausführung der Anlage Aenderungen erfolgen sollen, eine schnelle Nachrechnung ermöglicht wird.

Zur praktischen Darlegung alles bisher Gesagten mögen nun ein Paar Beispiele folgen. Das erste behandelt eine einfache Anordnung, das zweite ist aber scheinbar so schwierig gewählt, dass es mit den bisherigen Rechnungsweisen nicht lösbar scheint, mit der besprochenen aber genau so einfach zu berechnen ist, als das erste. Um den Kopf des Schemas möglichst knapp zu gestalten, mögen folgende Bezeichnungen Platz greifen.

Fig. 5.

Annahme der Rohrweiten						Berechnung der Rohrweiten						
Rltg.	h'	Thstr.	W	h und ah	d_a	l	$\Sigma \zeta$	Für d_a		Für d_g		
								$\frac{v^2}{2g} \frac{q}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$	$\frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right)$	d_g	$\frac{v^2}{2g} \frac{q}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$	$\frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right)$
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13
Hauptleitg. rechts	2,6	13	14 550	—	0,069	22	2,5	0,003102 0,000458	0,003560	—	—	—
		14	23 010	—	0,075	18	0	0,003348 0,0	0,003348	—	—	—
		15	30 910	—	0,088	8	1	0,001280 0,000286	0,001566	—	—	—
		16	38 660	—	0,094	2,2	1,5	0,000367 0,000489	0,000856	—	—	—
		17	30 760	—	0,088	19	0,5	0,003040 0,000143	0,003183	—	—	—
		18	23 010	—	0,075	26	0,5	0,004836 0,000143	0,004979	—	—	—
		19	14 550	—	0,069	23	1,5	0,003243 0,000275	0,003518	—	—	—
		31	7 750	—	0,032	19	2	0,023522 0,001998	0,025520	—	—	—
links	11,2	32	7 750	—	0,032	27	3	0,033426 0,002997	0,036423	—	—	—
Heizkörp.- anschlüsse und Fall- stränge Fallstrang I	2,6	1	2 500	2,6 0,03198	0,032	5	4	0,000955 0,000412	0,000136	0,025	0,002805 0,001144	0,003949
		2	2 650	6,9 0,08487	0,019	3	4,5	0,005874 0,004176	0,010050	—	—	—
		3	2 800	11,2 0,13876	0,019	3	4,5	0,006573 0,004820	0,011393	0,013	0,034488 0,021396	0,055844

Spalte 1: Art der Rohrleitung: *Rltg.*

» 2: Entfernung von Mitte des untersten Heizkörpers bis Mitte Kessel: h' .

» 3: Theilstrecke: *Thstr.*

» 4: Wärmemenge: *W.*

» 5: Entfernung von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel: h .

Wirksame Druckhöhe des Heizkörpers: ah .

» 6: Angenommene Rohrweite: d_n .

» 7: Länge der Theilstrecke: l .

» 8: Summe der einmaligen Widerstände der Theilstrecke: $\Sigma \zeta$.

» 11: Geänderte Rohrweite: d_g .

1. Beispiel:

Die Anordnung der Anlage geht aus Fig. 5 hervor.

$t' = 85^\circ$, $t'' = 65^\circ$, $t' - t'' = 20^\circ$.

a nach Tabelle Seite 83 = 0,0123.

Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage > 12 m.

Rechnung und Bemerkungen.

A. Annahme der Rohrweiten.

Hauptleitungen.

2 Hauptleitungen vorhanden, je eine rechts und links vom Kessel gelegen. Für die längere (rechts gelegene), mit welcher bei der Annahme der Rohrweiten zu beginnen ist, beträgt E mehr als 25 m, weniger als 50 m, daher Tabelle b, Seite 22 zu benützen, für die kürzere (links gelegene) beträgt E weniger als 25 m, daher Tabelle a, Seite 22 zu benützen.

Die Entfernung von Mitte des untersten Heizkörpers bis Mitte Kessel ist bei der rechts gelegenen Hauptleitung 2,6 m, bei der links gelegenen 11,2 m, daher in den genannten Tabellen, da 2,6 m bzw. 11,2 m in denselben nicht enthalten sind, die Horizontalspalten für 2,5 m bzw. 10 m zu benützen. Die den beiden Hauptleitungen gemeinsamen Theilstrecken werden durch die längere (rechts gelegene) bestimmt.

Heizkörperanschlüsse und Fallstränge.

Zunächst sind die Anschlüsse der zu jedem Fallstrang gehörenden Heizkörper zu bestimmen, die Wahl der betreffenden Tabelle ist von der senkrechten Entfernung der Mitte des untersten Heizkörpers von Mitte Kessel abhängig. So bestimmen sich z. B. die Anschlüsse bei Fallstrang I nach Tabelle I, Seite 36 und mit Hilfe der Spalte (E) bis (E-25), bei Fallstrang II in gleicher Weise, da der Fallstrang nur etwa 20 m dem Kessel näher liegt, bei Fallstrang III nach derselben Tabelle mit Hilfe der Spalte (E-25) bis (E-50), da der Fallstrang um 38 m dem Kessel näher liegt. Die Addition der Querschnitte der Heizkörperanschlüsse ergibt die Querschnitte und somit die Durchmesser der entsprechenden Theilstrecken der Fallstränge. Z. B. kommt der Theilstrecke 20 die Wasserführung von Heizkörper 1, 2 und 3 zu, also addiren sich die betreffenden Querschnitte mit $804 + 284 + 284 = 1372$ qmm, somit das nächst grössere Handelsmaass, d. h. $d_{20} = 0,045$ m zu wählen.

Annahme der Rohrweiten						Berechnung der Rohrweiten						
Rltg.	h'	Thstr.	W	h und ah	d _a	l	Σζ	Für d _a		Für d _g		
								$\frac{v^2}{2g} \frac{q}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$	$\frac{v^2}{2g} \frac{q}{d} l + \Sigma \zeta$	d _g	$\frac{v^2}{2g} \frac{q}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$	$\frac{v^2}{2g} (\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta)$
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13
		4	3 100	15,3 0,18819	0,019	7,5	4	0,019598 0,005216	0,024814	—	—	—
		5	3 500	15,3 0,18819	0,019	5	3,5	0,015940 0,005775	0,021715	—	—	—
		20	7 950	—	0,045	4,2	0	0,001310 0,0	0,001310	0,038	0,002503 0,0	0,002503
		21	5 150	—	0,088	4,3	0	0,001260 0,0	0,001260	0,032	0,002782 0,0	0,002782
		22	12 050	—	0,038	4,3	0	0,005328 0,0	0,005328	0,025	0,032628 0,0	0,032628
		23	9 400	—	0,038	4,3	0	0,003470 0,0	0,003470	0,025	0,021504 0,0	0,021504
		24	6 600	—	0,032	4,1	0	0,003936 0,0	0,003936	0,019	0,037966 0,0	0,037966
		6	2 220	2,6 0,03198	0,025	10	4	0,004430 0,000860	0,005290	—	—	—
		7	3 060	11,2 0,13876	0,019	3	4	0,007431 0,004896	0,012327	0,013	0,039528 0,022192	0,061720
		8	3 200	15,3 0,18819	0,019	6	4,5	0,016518 0,006242	0,022760	0,013	0,085392 0,027288	0,112680
II	2,6	25	8 480	—	0,038	5	1,5	0,003480 0,000924	0,004404	—	—	—
		26	5 260	—	0,032	4,1	0	0,002653 0,0	0,002653	—	—	—
		27	6 260	—	0,032	8,6	0	0,007104 0,0	0,007104	0,025	0,021835 0,0	0,021835
		28	8 480	—	0,038	2,5	2	0,001740 0,001232	0,002972	0,032	0,003478 0,002292	0,005770
		9	3 800	2,6 0,03198	0,032	3	3	0,001173 0,000747	0,001920	0,025	0,002019 0,003408	0,005427
		10	4 100	6,9 0,08487	0,019	10	4	0,041440 0,008984	0,050424	—	—	—
		29	7 900	—	0,038	3	2	0,001788 0,001018	0,002806	0,032	0,003714 0,001998	0,005712
		30	7 900	—	0,038	12	2,5	0,007152 0,001273	0,008425	0,032	0,014856 0,002498	0,017354
		11	3 850	11,2 0,13876	0,025	5	3	0,005680 0,002019	0,007699	0,019	0,018265 0,005811	0,024076
		12	3 900	15,3 0,18819	0,019	5	3,5	0,019080 0,007133	0,026213	—	—	—
III	2,6	9	3 800	2,6 0,03198	0,032	3	3	0,001173 0,000747	0,001920	0,025	0,002019 0,003408	0,005427
		10	4 100	6,9 0,08487	0,019	10	4	0,041440 0,008984	0,050424	—	—	—
IV	11,2	11	3 850	11,2 0,13876	0,025	5	3	0,005680 0,002019	0,007699	0,019	0,018265 0,005811	0,024076
		12	3 900	15,3 0,18819	0,019	5	3,5	0,019080 0,007133	0,026213	—	—	—

Rechnung und Bemerkungen.

B. Berechnung der Rohrweiten.

(Nur für die Ausführung erforderlich.)

Ausfüllung der Spalten 7 und 8 nach Maassgabe des Entwurfs, alsdann für die Hauptleitungen, da diese in der Regel auch für die Ausführung beibehalten werden sollen, die Ausfüllung der Spalten 9 und 10 mit Hilfe der letzten Tabellen. Für die Fallstränge findet die Ausfüllung der Spalten 9 und 10 nach Maassgabe des Fortschreitens der Berechnung der einzelnen Stromkreise statt. Die Berechnung beginnt mit dem Stromkreis des untersten Heizkörpers des Fallstrangs, also mit dem Stromkreise des Heizkörpers 1.

Stromkreis des Heizkörpers 1. Theilstrecken: 1, 20, 21, Hauptleitung 13 bis 19. Für Theilstrecke 1, 20 und 21 sind mit Hilfe der letzten Tabellen die Spalten 9 und 10 auszufüllen und die in Spalte 10 enthaltenen Ergebnisse aller Theilstrecken des Stromkreises zu addiren. Die Summe muss möglichst dem Produkt ah_1 in Spalte 5 nahe kommen, keinesfalls darf sie grösser sein. Ist sie grösser, so ist der Durchmesser der Theilstrecke 1 oder 20 oder 21 zu vergrössern, andernfalls zu verkleinern. Das endgültige Ergebniss einer Aenderung wird dann in die Spalten 11, 12 und 13 eingetragen, da es für die weitere Berechnung maassgebend bleibt, sobald die betreffende Theilstrecke auch anderen Stromkreisen gemeinsam ist.

$$\begin{array}{lcl} \text{Für Theilstrecke 1 ist: } \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) & = & 0,001367 \\ \text{„ „ 20 „ „ „} & = & 0,001310 \\ \text{„ „ 21 „ „ „} & = & 0,001260 \\ \text{„ die Hauptleitung 13—19 „} & = & 0,021010 \\ \hline & \text{Summa} & 0,024947 \end{array}$$

$ah_1 = 0,0123 \cdot 2,6 = 0,03198$ mithin $> 0,024947$. Es können somit einer oder mehrere Durchmesser kleiner gewählt werden. Die Rechnung zeigt, dass $d_1 = 0,025$, $d_{20} = 0,038$ und $d_{21} = 0,032$ gesetzt werden kann. Alsdann ist:

$$\begin{array}{lcl} \text{für Theilstrecke 1: } \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) & = & 0,003949 \\ \text{„ „ 20: „ „ „} & = & 0,002503 \\ \text{„ „ 21: „ „ „} & = & 0,002782 \\ \text{„ die Hauptleitung 13—19: „} & = & 0,021010 \\ \hline & \text{Summa} & 0,030244 \end{array}$$

Ogleich hiermit der Werth von 0,03198 noch nicht erreicht ist, zeigt die Rechnung, dass dennoch keiner der Durchmesser d_1 , d_{20} oder d_{21} verkleinert werden kann. Somit ist in die Tabelle die Aenderung von d_1 , d_{20} und d_{21} einzutragen.

Stromkreis des Heizkörpers 2. Theilstrecken: 2, 20, 21, 22, Hauptleitung 13 bis 19. Das Verfahren genau wie bei dem Stromkreise des Heizkörpers 1. Die Summe der Wider-

standshöhen aller Theilstrecken $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,041673$, also wesentlich kleiner als

$ah_2 = 0,08487$. Es kann somit d_2 oder d_{22} , da die übrigen Theilstrecken bereits festgelegt worden sind, kleiner gemacht werden. Es werde $d_{22} = 0,025$ m gesetzt, alsdann ergibt sich

$$\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,068973. \text{ Eine weitere Verringerung in den Rohrweiten ist unthunlich.}$$

Stromkreis der folgenden Heizkörper. Die Behandlung genau wie bisher. Da, wo Aenderungen in den Rohrweiten angenommen werden konnten oder mussten, ergeben sich dieselben aus der tabellarischen Zusammenstellung.

Fig. 6.

2. Beispiel:

Die Anordnung der Anlage geht aus Fig. 6 hervor.

$\theta' = 85^\circ$, $\theta'' = 65^\circ$, $\theta' - \theta'' = 20^\circ$,

a nach Tabelle, Seite 83, $= 0,0123$.

Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage < 12 m.

Annahme der Rohrweiten						Berechnung der Rohrweiten						
Rltg.	h'	Tbstr.	W	h und $a h$	d_a	l	$\Sigma \zeta$	Für d_a		Für d_g		
								$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$	$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l + \Sigma \zeta$	d_g	$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$	$\frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right)$
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13
Hauptleitg. rechts	3	16	11 200	—	0,057	16	2	0,003104 0,000430	0,003534	—	—	—
		17	22 900	—	0,069	20	0	0,005520 0,0	0,005520	—	—	—
		18	25 950	—	0,075	11	3	0,002508 0,001104	0,003612	—	—	—
		19	46 400	—	0,088	3	2	0,000903 0,001232	0,002135	—	—	—
		20	36 850	—	0,082	1,4	0	0,000385 0,0	0,000385	—	—	—
		21	33 250	—	0,082	4,5	0	0,001040 0,0	0,001040	—	—	—
		22	29 000	—	0,075	9	1	0,002484 0,000459	0,002943	—	—	—
		23	16 400	—	0,063	20	1	0,004480 0,000286	0,004766	—	—	—
		24	14 000	—	0,057	22	2	0,006028 0,000652	0,006680	—	—	—
		34	8 450	—	0,045	3	1	0,001035 0,000326	0,001361	—	—	—
links	3	35	12 600	—	0,051	4	0	0,001484 0,0	0,001484	—	—	—
		36	20 450	—	0,057	4	1,5	0,001988 0,001010	0,002998	—	—	—
		37	12 600	—	0,051	15	2,5	0,005565 0,001030	0,006595	—	—	—

Rechnung und Bemerkungen.

A. Annahme der Rohrweiten.

Hauptleitung.

2 Hauptleitungen vorhanden, je eine rechts und links vom Kessel gelegen.

Hauptleitung rechts: $E > 25$ m und < 50 , somit Tabelle b, Seite 2 zu benutzen.

» links: $E > 25$ m » » a » 2 » »

Für beide Hauptleitungen beträgt der senkrechte Abstand von Mitte Kessel bis Mitte des tiefstgelegenen (aber über dem Kessel befindlichen) Heizkörpers: 3 m.

Da die grössere Hauptleitung rechts gelegen ist, sind die gemeinsamen Theilstrecken 19, 20, 22 und 21 mit diesen zu bestimmen.

Heizkörperanschlüsse und Fallstränge.

Fallstrang I. Entfernung des untersten Heizkörpers vom Kessel: 3 m, Tabelle m, Seite 17, Spalte E bis (E—25).

Fallstrang II. Entfernung des untersten Heizkörpers vom Kessel: 3 m, Tabelle m, Seite 17, Spalte E bis (E—25).

Fallstrang III. Entfernung des untersten Heizkörpers vom Kessel: 3 m, Tabelle m, Seite 17, Spalte (E—25) bis (E—50).

Fallstrang IV. Entfernung des untersten Heizkörpers vom Kessel: $3 - 0,8 = 2,2$ Tabelle k, Seite 15, Spalte E bis (E—25).

Fallstrang V. Entfernung des untersten Heizkörpers vom Kessel: 3 m, Tabelle m, Seite 17, Spalte E bis (E—25).

B. Berechnung der Rohrweiten.

(Für die Ausführung.)

Stromkreis des Heizkörpers 1. Theilstrecken 1, 26, Hauptleitung 16 bis 24. $ah_1 = 0,0123 \cdot 3$

$= 0,0369$, $\Sigma \left[\frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right] = 0,036813$. Die angenommenen Rohrweiten sind beizubehalten.

Annahme der Rohrweiten						Berechnung der Rohrweiten						
Rltg	h	Thstr.	W	h und ah	d _a	l	Σξ	Für d _a		Für d _g		
								$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \xi$	$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l + \Sigma \xi$	d _g	$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \xi$	$\frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \xi \right)$
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13
Heizkörper- anschlüsse und Fall- stränge. Fallstrang I	3	1	3 500	3 0,0369	0,032	11	4	0,003806 0,000860	0,004666	—	—	—
		2	3 000	8 0,0984	0,019	4	3,5	0,009908 0,004284	0,014192	—	—	—
		3	2 500	11,8 0,14514	0,013	1,5	4	0,013977 0,014856	0,028833	—	—	—
		4	2 200	11,8 0,14514	0,013	4	4	0,030440 0,011736	0,042176	0,019	0,005996 0,002692	0,008688
		5	2 800	8 0,0984	0,019	10	3,5	0,021910 0,003749	0,025659	—	—	—
		25	4 700	—	0,019	1,5	1	0,017812 0,002934	0,010746	0,013	0,041535 0,012994	0,054529
		26	9 300	—	0,045	4	0	0,001532 0,0	0,001532	—	—	—
		27	4 700	—	0,019	4,2	0	0,021874 0,0	0,021874	—	—	—
		28	7 700	—	0,032	4,5	0	0,005571 0,0	0,005571	0,025	0,015962 0,0	0,015962
II	3	6	2 400	11,8 0,14514	0,013	12	4,5	0,104760 0,015498	0,120258	0,019	0,020724 0,003582	0,024306
		7	6 500	3 0,0369	0,045	2	2+? (siehe Rechn.)	0,000432 0,000366 0,009123	0,009921	0,032	0,001920 0,001466 0,009123	0,012509
		29	11 700	—	0,051	1,3	1	0,000441 0,000368	0,000809	0,045	0,000707 0,000561	0,001268
		30	5 200	—	0,025	4,5	0	0,008474 0,0	0,008474	0,019	0,027779 0,0	0,027779
III	3	8	1 800	7,5 0,09225	0,013	1	4	0,005341 0,007748	0,013089	0,010	0,017133 0,022192	0,039325
		9	1 250	7,5 0,09225	0,010	7	5	0,064400 0,013475	0,077875	0,013	0,020076 0,004640	0,024716
		31	3 050	—	0,019	6	1	0,014862 0,001224	0,016086	—	—	—

Rechnung und Bemerkungen.

- Stromkreis des Heizkörpers 2.** Teilstrecken: 2, 26, 28, Hauptleitung 16 bis 24. $ah_2 = 0,0123 \cdot 8 = 0,0984$, $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,051910$. d_2 und d_{28} können, da $0,0984 > 0,05910$ ist, verringert werden. Die Rechnung zeigt indessen, dass $d_2 = 0,013$ nicht gesetzt und nur $d_2 = 0,025$ m angenommen werden kann.
- Stromkreis des Heizkörpers 3.** Teilstrecken: 3, 25, 27, 28, Hauptleitung 16 bis 24. $ah_3 = 0,0123 \cdot 11,8 = 0,14514$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,097639$. Es kann $d_3 = 0,013$ m gesetzt werden.
- Stromkreis des Heizkörpers 4.** Teilstrecken: 4, 25, 27, 28, Hauptleitung 16 bis 24. $ah_4 = 0,0123 \cdot 11,8 = 0,14514$, $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,154765$. d_4 muss $0,019$ m gesetzt werden.
- Stromkreis des Heizkörpers 5.** Teilstrecken: 5, 26, 29, 30, Hauptleitung 17 bis 24. $ah_5 = 0,0123 \cdot 8 = 0,0984$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,063555$. d_5 , d_{29} und d_{30} können verringert werden. Setzt man $d_5 = 0,045$, $d_{30} = 0,019$, so ist d_5 wie angenommen beizubehalten.
- Stromkreis des Heizkörpers 6.** Teilstrecken: 6, 29, 30, Hauptleitung 17 bis 23. $ah_6 = 0,0123 \cdot 11,8 = 0,14514$, $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,169706$. d_6 muss $0,019$ m gesetzt werden.
- Stromkreis des Heizkörpers 7.** Teilstrecken: 7, 29, 33, Hauptleitung 17 bis 19. Heizkörper 7 besteht aus glattem Rohr. 5 Röhren sollen an der Wand übereinander liegen auf eine Länge von höchstens 14 m. Mögliche Länge des Rohres: $14,5 = 70$ m, Wärmetransmissionskoeffizient bezogen auf Zimmertemperatur $k = 10$, mittlere Wassertemperatur $\frac{85 + 65}{2} = 75^\circ$, Raumtemperatur 20° . Länge des Rohres L , Umfang U , Fläche F . Daher: $U = \frac{6500}{10 \cdot 70 (75 - 20)} = 0,1688$ m, mithin ist Rohr von $0,051$ m lichtigem und $0,061$ m äusserem Durchmesser zu wählen. $L \approx 62$ m.
- Die Widerstandshöhe, welche der Heizkörper verursacht, ist zu berechnen. Bei 6500 WE ist die erforderliche Geschwindigkeit nach Tabelle Seite 83: $0,05$ m, somit $\frac{v^2}{2g} \frac{q}{d} L + \Sigma \zeta = 0,000141 \cdot 62 + 0,000381 = 0,009123$, sofern 4 Krümmer beim Heizkörper vorhanden sind. Es ist $ah_7 = 0,0123 \cdot 3 = 0,0369$, $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,024657$. Es können $d_7 = 0,032$ m und $d_{33} = 0,038$ m gesetzt werden.
- Stromkreis des Heizkörpers 8.** Teilstrecken: 8, 31, 32, 33, Hauptleitung 18 und 19. $ah_8 = 0,0123 \cdot 7,5 = 0,09225$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,060048$. d_8 kann $0,010$ m gesetzt werden, d_{31} und d_{32} müssen wie angenommen bleiben.
- Stromkreis des Heizkörpers 9.** Teilstrecken: 9, 31, 32, 33, Hauptleitung 18 und 19. $ah_9 = 0,0123 \cdot 7,5 = 0,09225$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{q}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,124834$. d_9 muss $0,013$ m gesetzt werden.
- Stromkreis des Heizkörpers 10b und 10a.** Teilstrecken: 10, 38, 39, Hauptleitung 19 bis 22, 34 bis 37. Heizkörper 10a liegt um $0,8$ m tiefer als der Kessel, sein Zuwasser ist das Abwasser des Heizkörpers 10b. Eintrittstemperatur des Wassers im Heizkörper 10b = 85° , im Heizkörper 10a = t_1 ". Austrittstemperatur des Wassers aus

Annahme der Rohrweiten						Berechnung der Rohrweiten						
Rltg.	h'	Thstr.	W	h und ah	d _a	l	Σζ	Für d _a		Für d _g		
								$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$	$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l + \Sigma \zeta$	d _g	$\frac{v^2}{2g} \frac{e}{d} l$ und $\frac{v^2}{2g} \Sigma \zeta$	$\frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right)$
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13
IV	3	32	3 050	—	0,019	6,5	1,5	0,016101 0,001836	0,017937	—	—	—
		33	9 550	—	0,051	8	1	0,001952 0,000249	0,002201	0,038	0,006880 0,000796	0,007676
		10b	2 450	h=3	0,032	6	4	0,002076 0,002150	0,004226	0,038	0,001134 0,001272	0,002406
		10a	1 150	h=-0,8			4					
		10	3 600	ah ₁₀ = 0,02368 (s. Rechn.)			2					
		11	2 150	7,5 0,09225	0,013	2	4	0,014154 0,010780	0,024934	—	—	—
		12	2 700	11,8 0,14514	0,013	5	4	0,052690 0,017136	0,069826	—	—	—
		13b	3 100	h=3	0,032	6	4	0,002628 0,002860	0,005488	—	—	—
		13a	1 050	h=-0,8			4					
		13	4 150	ah ₁₃ = 0,025936 (s. Rechn.)			2					
		38	9 900	—	0,051	4,3	0	0,001049 0,0	0,001049	—	—	—
		39	7 750	—	0,045	4,3	0	0,001187 0,0	0,001187	—	—	—
		40	4 850	—	0,019	8,5	0,5	0,045849 0,001529	0,047378	—	—	—
V	3,5	14	3 600	3,5 0,04305	0,025	3	3,5	0,002928 0,001964	0,004892	0,019	0,010026 0,006104	0,016130
		15	4 250	7,7 0,09471	0,019	5	2+? (siehe Rechn.)	0,021570 0,004708 0,001010	0,027288	—	—	—
		41	7 850	—	0,032	4,5	0,5	0,005571 0,000500	0,006071	0,025	0,016565 0,001348	0,017913

Rechnung und Bemerkungen.

Heizkörper 10 b = t_1'' , aus Heizkörper 10 a = 65° . Nach Gleichung 11 ist: $t_1'' = \frac{1150 \cdot 85 + 2450 \cdot 65}{1150 + 2450} = 71,39 \sim 71^\circ$. Die wirksame Druckhöhe für Heizkörper 10 b be-

rechnet sich, da a_{10b} nach der Tabelle auf Seite 83 für die Temperaturen 85° und 71°

$\frac{0,97733 - 0,96876}{0,97733 - 0,96876} = 0,0088$ ist zu $0,0088 \cdot 3 = 0,0264$ und die wirksame Druckhöhe

für Heizkörper 10 a, die sich entsprechend für die Temperaturen 71° und 65° , a_{10a} auf 0,0034 stellt zu: $0,0034 \cdot 0,8 = -0,00272$. Somit wirksame Druckhöhe $ah_{10} = 0,0264 - 0,00272 = 0,02368$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,025403$. d_{10} muss vergrößert und 0,038 m gesetzt werden.

Stromkreis des Heizkörpers 11. Theilstrecken: 11, 38, 40, Hauptleitung wie bei Stromkreis 10. $ah_{11} = 0,0123 \cdot 7,5 = 0,09225$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,092202$. Die angenommenen Rohrweiten sind zu belassen.

Stromkreis des Heizkörpers 12. Theilstrecken: 12, 40, Hauptleitung wie bei Stromkreis 10. $ah_{12} = 0,0123 \cdot 11,8 = 0,14514$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,136145$. Die angenommenen Rohrweiten sind zu belassen.

Stromkreis der Heizkörper 13b und 13a. Theilstrecken: 13, 38, 39, Hauptleitung wie bei Stromkreis 10, jedoch ohne 34.

Bezüglich der Berechnung siehe Stromkreis 10. $t_1'' = \frac{1050 \cdot 85 + 3100 \cdot 65}{1050 + 3100} = 70^\circ$
 $ah_{13b} = 0,0094 \cdot 3 = 0,0282$, $ah_{13a} = 0,00283 \cdot 0,8 = -0,002264$, $ah_{13} = 0,0282 - 0,002264 = 0,025936$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,025304$. Eine Verminderung in den Annahmen findet nicht statt.

Stromkreis des Heizkörpers 14. Theilstrecken: 14, 41, Hauptleitung 19, 20, 36. $ah_{14} = 0,0123 \cdot 3,5 = 0,04305$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,016481$. Es können $d_{11} = 0,019$ m und $d_{11} = 0,025$ m gesetzt werden.

Stromkreis des Heizkörpers 15. Theilstrecken: 15, 41, Hauptleitung 19, 20, 21, 36. Der Heizkörper besteht aus glattem Rohr. Grösste horizontale Ausdehnung des Heizkörpers: 5,5 m. Ist U der Umfang, L die Länge des Rohres, ist die Raumtemperatur 20° , die mittlere Wassertemperatur 75° , der Transmissionskoeffizient bezogen auf die Zimmertemperatur $k=10$, so erhält man: $4250 = LU 10(75-20)$, also $L = \frac{7,727}{U}$.

Wählt man ein Rohr vom äusseren Durchmesser $D=0,070$, vom inneren Durchmesser $d=0,063$ m, also $U=0,2199$ m, dann ist $L \sim 35$ m. Somit sind 7 Röhren jedes zu 5 m Länge übereinander zu legen. Die Widerstandshöhe im Heizkörper ist, da sich nach den Tabellen für 4250 WE $v=0,02$ ergibt: $0,000026 \cdot 35 + 0,000100 = 0,001010$, sofern 6 Krümmer im Heizkörper vorhanden sind. $ah_{15} = 0,0123 \cdot 7,7 = 0,09471$. $\Sigma \left\{ \frac{v^2}{2g} \left(\frac{e}{d} l + \Sigma \zeta \right) \right\} = 0,051759$. Es könnte somit d_{15} kleiner werden, da jedoch 0,013 m sich als zu klein erweisen würde, wie eine Rechnung ergibt, muss d_{15} wie angenommen bleiben.

Aus den zwei Beispielen geht Folgendes hervor. Die Bestimmung der Rohrweiten für den Anschlag, d. h. die »Annahme der Rohrweiten«, erfordert mit Hülfe der Tabellen jedenfalls nicht mehr, voraussichtlich aber weniger Zeit, als mit der einfachsten bisherigen Faustregel. Die Ergebnisse sind bei nicht ungewöhnlicher Länge der Theilstrecken, besonders der Heizkörperanschlüsse, meist ein wenig reichlich. In dem ersten Beispiel sind 32 Theilstrecken vorhanden, die genaue Berechnung ergab die Aenderung von 15 Theilstrecken, und zwar konnten sämtliche Rohrweiten derselben verringert werden, 3 um je 2 Handelsmaasse, 13 um je ein Handelsmaass. In dem zweiten, anlagemässig sehr verwickelten Beispiele sind 41 Theilstrecken vorhanden, von diesen mussten 4 in der Rohrweite um ein Handelsmaass erhöht werden, während bei 8 Theilstrecken eine Verringerung um je ein Handelsmaass, bei einer Theilstrecke um 2 Handelsmaasse eintreten konnte. In beiden Beispielen ist jederzeit mit Wassertemperaturen von 85° und 65° gerechnet worden und soll dies auch für die Praxis empfohlen werden. Wäre 80° und 60° gewählt worden, so hätten die Rohrweiten in wesentlich geringerem Umfang, bei 90° und 70° in grösserem Umfang verringert werden können. Bei 85° höchster Wassertemperatur besitzt man noch in der möglichen Steigerung derselben eine weitere, über das bereits in der Rechnung enthaltene Maass hinausgehende Sicherheit gegen störende Einflüsse etwa vorhandener kleiner Rohrverengungen oder der nie ganz zu vermeidenden Abkühlung des Wassers in der Rohrleitung, so dass sich der Praktiker nicht zu scheuen braucht, die berechneten, ihm nach seiner bisherigen Gepflogenheit vielleicht etwas klein vorkommenden Rohrweiten für die Heizkörperanschlüsse und Fallstränge in Anwendung zu bringen. Durch die ebenso leichte Berechnung der verzweigtesten als der einfachsten Rohrleitung wird der Praktiker in die Lage gesetzt, die Rohrleitung nur nach dem Gesichtspunkte kürzester Theilstrecken oder bequemster Ausführung anzuordnen.

Von den gesammten Tabellen sind die letzten zur Bestimmung der Widerstandshöhen u. s. w. die werthvollsten von allen, da sie die Rechnung auf ein ganz geringes Maass herabdrücken, demnächst, da sie endgültige Annahmen zulassen, diejenigen für die Bestimmung der Hauptleitung. Die Tabellen für die Bestimmung der Heizkörperanschlüsse und Fallstränge könnten am ehesten entbehrt werden, da der Praktiker zunächst auch nach Gutdünken die Rohrweiten derselben, die doch für die Ausführung der Nachrechnung unterliegen sollen, annehmen könnte. Diese Tabellen sollen also nur vor einer von der Wahrheit zu weit abweichenden Annahme sichern und die Berechnung erleichtern.

Es ist nicht angängig, auf alle Möglichkeiten hinzuweisen, die dem Praktiker in der Anwendung der Tabellen, auch in der theilweisen Abweichung von denselben, offen stehen, doch wird derselbe durch den Gebrauch derselben unmittelbar auf diese hingeführt, und möge somit der Praktiker die »Tabellen zur Annahme der Rohrweiten« niemals als einen Ersatz der genauen Berechnung für die Ausführung, sondern nur als einen solchen für den Anschlag und als einen wesentlich Zeit und Arbeit sparenden Anhalt für die Berechnung selbst ansehen.

TABELLEN.

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tieftgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	a) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E bis 25 m														
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite in Metern) von:														
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111	
0,5	1400	2200	3500	4650	6450	8300	10600	13000	16600	19900	23500	27600	32400	36600	
0,6	1550	2500	3900	5200	7150	9300	11600	14300	18400	22100	26200	30800	36100	40800	
0,7	1700	2700	4150	5800	8000	10000	12700	15900	19800	24200	28800	33800	39300	44500	
0,8	1850	2900	4450	6350	8400	10600	13900	18100	21900	26200	31100	36500	42500	47900	
0,9	1900	3200	4900	6850	9000	11700	15100	18800	23400	28500	34100	39900	46600	53600	
1,0	2100	3300	5100	7150	9500	12300	15800	20000	24300	29700	35400	41600	48500	54600	
1,25	2450	3850	5950	8300	11100	14400	18400	23000	28600	34700	40700	48500	56400	63500	
1,5	2800	4350	6700	9300	12600	16000	20600	25600	32400	38900	46300	54400	63200	71200	
1,75	3100	4800	7500	10400	13900	18000	23100	28600	35400	43200	51600	60400	70200	79300	
2,0	3400	5300	8250	11400	15300	19800	25200	31000	39200	47200	56100	66000	76600	86200	
2,5	3950	6100	9450	13100	17400	22900	29200	35800	45600	54700	65300	75800	88900	99700	
3,0	4450	6900	10800	14900	20000	25700	32600	40900	51500	61700	73300	85900	101000	112700	
4,0	5350	8300	12900	17850	23900	31000	39300	49000	61400	73900	87700	103000	120000	135000	
5,0	6200	9550	14900	20700	27300	35500	45200	56200	70600	84900	100300	118400	137800	154800	
6,0	6900	10750	16600	22950	30850	39700	50900	62800	78900	95000	112700	132400	154000	173100	
7,0	7600	11850	18300	25350	33650	43600	55700	68900	86700	104200	123600	145100	168800	190000	
8,0	8300	12800	19750	27450	36600	47300	60400	74800	94000	112900	134000	157400	181800	205900	
9,0	8800	13600	21350	29600	39300	50700	64800	80300	100800	121200	143600	169000	196200	220800	
10,0	9400	14600	22500	31400	41900	54000	69400	85400	107300	129000	153000	179600	208800	234900	

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tieftgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	b) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 25 bis 50 m														
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:														
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111	
0,5	1000	1600	2450	3350	4600	5950	7650	9550	11900	14400	17000	19900	23500	26300	
0,6	1100	1750	2800	3700	5150	6600	8500	10500	13200	15900	19000	22300	25900	29200	
0,7	1250	1900	3050	4100	5750	7200	9300	11500	14500	17300	20700	24400	28200	32000	
0,8	1350	2100	3300	4500	6250	7900	10100	12400	15500	19100	22500	26500	31000	34900	
0,9	1500	2300	3600	4900	6700	8650	11000	13500	17100	21100	24500	28700	32600	38000	
1,0	1650	2400	3800	5100	6900	9000	11400	14000	17800	21500	25400	29900	35000	39500	
1,25	1800	2800	4300	6000	8000	10300	13200	16400	20700	25500	29900	35100	40900	46000	
1,5	2000	3150	4850	6800	9050	11700	15100	18600	23400	28200	33900	39600	46100	51900	
1,75	2250	3500	5400	7550	10100	13000	16700	20600	26100	31300	37200	43800	51000	57600	
2,0	2450	3850	5900	8250	11000	14200	18300	22800	28600	34500	40600	48100	56200	63200	
2,5	2900	4450	6900	9600	12800	16500	21300	26400	33100	39900	47400	55600	64800	73000	
3,0	3100	5000	7800	10800	14400	18800	23800	29700	37400	44700	53200	62700	73000	82300	
4,0	3800	6050	9400	13000	17400	22600	28800	35800	44800	54000	64100	75400	87600	98600	
5,0	4450	7000	10800	14900	20100	26000	33200	41000	51900	62300	74100	86700	100900	113600	
6,0	5000	7850	12100	16800	22500	29000	36900	46100	57900	69600	82500	97000	112900	127000	
7,0	5500	8600	13350	18500	24600	32000	40800	50300	63500	76500	90800	106600	124100	139700	
8,0	6000	9350	14500	20100	26800	34700	44300	54800	69000	82900	98500	115700	133700	151300	
9,0	6450	10500	15600	21500	28800	37300	47500	58900	74000	89100	105800	123900	144400	162400	
10,0	6900	10750	16600	23000	30800	39500	50600	63000	78800	94900	112600	132200	153800	172900	

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

a) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E bis 25 m													Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tieftgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226		
43000	48800	55600	62100	70200	87400	107600	125000	149600	173500	204000	232000	258800	0,5
47900	54000	61600	68800	78100	97300	119800	139500	167200	192400	226400	258800	283200	0,6
52200	59300	67300	75600	85800	106700	131200	152700	182200	211000	248700	283200	304600	0,7
56200	63800	72300	81200	92200	115200	141300	164700	196700	227200	267800	304600	328600	0,8
62500	69800	79000	88800	101100	125500	154700	179800	213800	248300	292100	328600	345800	0,9
64100	72700	82300	92600	105000	130900	168600	187400	221300	258400	304700	345800	352900	1,0
74300	84500	95900	107500	122300	152300	187500	217300	259000	299400	352900	401400	414000	1,25
83700	95000	107700	120800	137000	170800	209800	243700	291700	336200	396600	451800	451800	1,5
93800	105400	119400	134200	152000	189300	233200	270700	324100	374000	439100	500000	500000	1,75
113000	114500	126700	146000	165600	206300	253600	294700	351500	406200	479200	544300	544300	2,0
117300	134100	150700	169100	192100	239000	293400	341000	407500	470000	554500	630000	630000	2,5
132000	150000	170000	190500	216600	268700	330200	383900	457700	528800	620900	708100	708100	3,0
157900	179400	203200	227900	258400	321300	395200	459000	548900	631700	743500	846700	846700	4,0
181400	206000	233600	261400	296900	369300	453400	525600	628400	726200	852700	968700	968700	5,0
202800	230100	260800	292300	331000	401400	505500	586700	701400	810200	951900	1082200	1082200	6,0
222600	252500	285900	320500	363200	441500	554900	643800	768700	886200	1042000	1186000	1186000	7,0
241200	277800	309500	347400	394200	489200	601400	696000	832700	959500	1129400	1279100	1279100	8,0
258200	293200	332100	372300	421500	524200	642900	745400	893200	1025200	1207800	1371500	1371500	9,0
274900	311500	353100	396200	444200	557400	683900	791400	944800	1089900	1285300	1460400	1460400	10,0

b) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 25 bis 50 m													Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tieftgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226		
31200	34900	40300	45200	51200	63800	78100	91500	109200	126800	144500	169000	169000	0,5
34600	38900	44700	49800	56800	70700	86900	101500	120700	139600	165800	187900	187900	0,6
37700	42800	48800	54400	61800	77400	94700	110100	130700	153500	180400	205200	205200	0,7
40600	47000	53200	59500	67400	84000	103300	119500	143300	167100	196100	223300	223300	0,8
44700	50800	57700	64400	73000	91100	111900	130400	155900	179700	212000	241400	241400	0,9
46500	52600	59900	66800	75800	94600	116300	135400	162100	186800	220000	251500	251500	1,0
54100	61400	69700	78200	88800	110600	135900	157900	188900	218400	257900	292600	292600	1,25
60900	69100	78100	88000	100100	124400	153100	178000	212100	246000	289500	330200	330200	1,5
67500	76800	86600	97600	110600	137900	169700	197300	235900	272700	321200	365100	365100	1,75
73900	83900	95400	106800	121400	151300	185700	215500	257500	297200	350700	398500	398500	2,0
85700	97400	110400	123700	140400	175100	215100	249600	298700	345200	407000	462400	462400	2,5
96500	109200	124100	139400	157600	196800	241200	280700	335600	387200	455900	518100	518100	3,0
115700	131500	148900	167100	189700	235300	290800	337100	402400	464600	548400	623000	623000	4,0
133300	151100	171000	192100	218000	271100	333300	387200	462100	533300	625700	713600	713600	5,0
148900	168900	191400	214700	243600	302700	371800	432400	515500	596100	697900	792500	792500	6,0
161000	185600	210400	236100	267900	333000	409100	475200	567300	654200	770600	875700	875700	7,0
177500	200100	228400	255800	290200	361000	442600	502200	614200	707800	833800	947300	947300	8,0
190600	216100	245000	274100	310700	387100	474200	550700	658500	758800	895300	1014000	1014000	9,0
202400	229900	260600	292800	330800	411000	505200	586500	700800	809700	951400	1081300	1081300	10,0

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefstegeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	c) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 50 bis 75 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	800	1250	2050	2700	3700	4700	6050	7600	9700	11600	13800	16200	19000	21300
0,6	900	1450	2250	3100	4200	5400	6900	8700	10900	13200	15600	18400	21400	23800
0,7	1000	1600	2450	3300	4550	5850	7550	9400	11700	14200	16800	19900	23100	25900
0,8	1100	1700	2600	3550	4900	6300	8100	10000	12600	15100	18000	21500	24800	27900
0,9	1200	1850	2850	3900	5400	6950	8900	11000	13800	16700	19900	23300	27100	30600
1,0	1250	1900	3050	4100	5750	7200	9300	11500	14500	17300	20700	24400	28200	32000
1,25	1450	2250	3550	4800	6550	8500	10800	13400	16900	20400	24100	28300	33100	37400
1,5	1600	2550	4000	5450	7300	9450	12100	15000	18800	22900	27100	31900	37500	42200
1,75	1800	2850	4400	6250	8150	10500	13500	16800	21100	25600	30500	35700	41100	46800
2,0	2000	3100	4800	6700	8900	11500	14800	18400	23100	27800	33300	39000	45400	51200
2,5	2300	3600	5600	7750	10400	13400	17100	21100	26900	32300	38200	45500	52800	59400
3,0	2600	4100	6300	8800	11750	15100	19300	24100	30400	36700	43200	51100	59500	65800
4,0	3150	4900	7650	10600	14100	18400	23300	29000	36600	44000	52300	61400	71600	80800
5,0	3650	5650	8800	12200	16400	21100	27000	33500	42000	50800	60100	70600	82200	92700
6,0	4100	6350	9850	13700	18200	23700	30400	37400	47100	56700	67400	79100	92100	103500
7,0	4500	7000	10850	15050	20100	26000	33300	41200	52100	62500	74400	87000	101200	114000
8,0	4900	7600	11800	16400	22000	28200	36000	45100	56300	67900	80500	94400	109900	123600
9,0	5250	8200	12650	17550	23500	30200	38700	48100	60500	72700	86300	101500	118000	132800
10,0	5600	8750	13500	18700	25000	32400	41400	51300	64400	77600	92000	108200	125800	141700

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefstegeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	d) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 75 bis 100 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	700	1100	1750	2350	3200	4100	5250	6550	8300	10200	12200	14100	16700	18700
0,6	750	1200	1900	2600	3550	4550	5800	7050	9250	11100	13200	15500	18200	20400
0,7	850	1350	2100	2900	3900	5050	6450	8050	10200	12300	14600	17100	20000	22300
0,8	900	1450	2250	3100	4200	5400	6900	8700	10900	13200	15600	18400	21400	23800
0,9	1000	1600	2450	3300	4550	5850	7550	9400	11700	14200	16800	19900	23100	25900
1,0	1050	1650	2550	3500	4800	6200	8000	9950	12400	14900	17800	21000	24500	29200
1,25	1250	1900	3050	4100	5750	7200	9300	11500	14500	17800	20700	24400	28200	32000
1,5	1400	2200	3400	4600	6400	8200	10400	12900	16200	19500	23100	27100	31800	35800
1,75	1550	2450	3800	5150	6950	9050	11500	14300	18100	21800	25800	30400	35600	40200
2,0	1700	2650	4150	5700	7600	9850	12600	15600	19700	23800	28300	33100	38800	43700
2,5	2000	3100	4750	6650	8900	11400	14700	18200	23000	27600	33100	38800	45200	51000
3,0	2250	3500	5400	7550	10100	13000	16700	20600	26100	31300	37300	43800	51000	57600
4,0	2700	4200	6600	9050	12100	15600	20100	24800	31400	37800	44900	52800	61400	69100
5,0	3100	4850	7550	10500	14000	18100	23000	28800	36100	43100	51800	60600	70600	79400
6,0	3500	5450	8450	11700	15700	20200	26000	32200	40600	48700	58100	68000	79100	89200
7,0	3850	6050	9300	12900	17300	22400	28500	35600	44500	53500	63700	74800	86900	97600
8,0	4200	6500	10100	14100	18700	24400	31100	38400	48100	58100	69300	81200	94600	106500
9,0	4500	7000	10900	15100	20200	26200	33200	41300	52200	62600	74600	87200	101100	114200
10,0	4800	7500	11600	16100	21500	27800	35600	44200	55400	66700	79200	92900	108000	121600

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

c) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 50 bis 75 m												Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefstegeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
24 900	28 400	32 000	35 700	40 900	51 100	62 500	73 100	87 100	101 100	119 000	135 200	0,5
28 300	31 900	36 700	41 400	46 500	58 100	71 400	83 300	100 600	116 000	136 000	154 900	0,6
30 700	34 300	39 700	44 600	50 500	62 800	77 000	90 200	107 800	125 200	144 500	166 600	0,7
32 800	37 100	42 900	47 600	54 000	67 500	82 600	96 500	114 900	133 200	157 300	178 400	0,8
35 300	40 900	46 700	52 100	59 300	74 100	90 800	106 200	125 700	146 000	168 800	197 100	0,9
37 700	42 800	48 800	54 400	61 800	77 500	94 700	110 100	130 700	153 500	180 400	205 200	1,0
44 000	50 000	56 900	63 500	71 900	90 600	110 200	128 300	153 400	176 600	208 800	237 600	1,25
49 300	55 800	63 700	71 400	80 900	100 600	124 100	144 200	173 000	199 400	234 300	267 600	1,5
55 000	62 500	70 800	79 500	90 300	112 600	138 300	151 700	192 000	220 500	262 200	297 500	1,75
60 000	68 100	77 200	86 700	98 500	122 700	150 700	175 400	209 400	242 600	285 700	325 500	2,0
69 700	79 000	89 700	100 700	114 100	142 200	175 100	203 300	243 100	280 900	330 400	375 900	2,5
78 400	89 200	101 000	113 100	128 800	160 000	197 100	229 300	273 900	315 600	372 000	422 500	3,0
94 700	107 300	121 500	136 800	154 300	192 900	237 100	275 400	329 800	380 400	446 400	509 000	4,0
108 700	123 300	139 700	157 200	178 000	221 400	272 400	316 300	377 900	436 600	514 400	584 000	5,0
121 500	137 800	156 400	175 400	198 800	247 300	304 200	353 000	421 400	488 000	572 300	652 500	6,0
133 700	151 800	172 000	192 900	218 300	271 300	335 000	388 600	471 800	535 300	627 800	715 900	7,0
145 000	164 600	186 500	209 100	237 500	295 000	362 700	421 400	502 000	581 100	681 100	775 500	8,0
155 600	176 500	200 200	224 500	252 700	315 800	389 700	451 100	538 700	622 500	731 300	832 600	9,0
166 000	188 200	213 300	239 600	271 300	337 300	414 700	481 600	575 200	662 400	779 400	888 500	10,0

d) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 75 bis 100 m												Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefstegeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
22 500	24 800	28 000	31 300	35 600	44 400	54 700	63 100	76 400	87 600	104 600	118 200	0,5
24 000	27 200	30 700	34 200	39 300	48 900	59 900	70 100	83 800	99 600	114 700	129 500	0,6
26 500	30 100	34 000	38 200	43 300	54 300	66 400	77 400	92 500	107 800	127 500	143 600	0,7
28 300	31 900	36 700	41 400	46 500	58 100	71 400	83 300	100 600	116 000	136 000	154 900	0,8
31 200	34 900	40 300	45 200	51 200	63 800	78 100	91 500	109 200	126 800	144 500	169 000	0,9
32 400	36 700	42 000	47 400	53 300	66 600	81 400	95 200	113 500	131 600	155 200	176 000	1,0
37 700	42 800	48 800	54 400	61 800	77 400	94 700	110 100	130 700	153 500	180 400	205 200	1,25
42 300	48 100	54 600	61 200	69 100	86 000	105 900	122 800	147 100	171 000	200 900	228 800	1,5
47 100	53 300	60 700	67 800	77 000	96 000	118 000	137 400	164 700	189 600	223 100	255 200	1,75
50 900	58 300	66 200	74 200	84 200	104 600	128 900	150 000	179 100	207 200	243 900	278 200	2,0
59 700	67 800	76 900	86 300	98 000	122 200	150 000	174 600	208 500	241 500	284 500	323 900	2,5
67 500	76 800	86 600	97 600	110 600	137 900	169 700	197 300	235 900	272 700	321 200	365 100	2,0
81 200	92 100	104 300	117 800	132 900	165 200	203 700	236 200	282 500	326 700	383 800	437 900	4,0
94 000	105 900	120 000	135 200	152 600	190 200	234 300	271 900	325 500	375 500	440 900	502 300	5,0
104 600	118 800	134 700	150 800	171 100	212 900	262 200	304 200	363 500	420 200	494 000	563 400	6,0
115 000	130 400	147 700	166 000	188 200	234 400	287 700	334 300	399 200	461 300	543 900	618 700	7,0
124 700	141 600	160 500	179 900	204 100	254 000	312 100	362 900	434 200	500 600	588 300	668 500	8,0
134 000	152 100	172 400	193 400	218 800	272 300	335 500	389 500	464 800	536 600	629 300	717 500	9,0
142 600	162 100	182 400	205 700	233 500	290 100	356 700	412 800	494 400	570 300	672 900	764 700	10,0

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

a) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,5	—	—	—	100	200	500	1 100	2 000	3 100	4 800	6 600
0,6	0,5	—	—	100	300	800	1 600	3 600	5 500	8 400	11 600
0,7	0,6	0,5	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	12 100	
0,8	0,7	0,6	0,5	200	400	1 400	2 800	5 900	9 000		
0,9	0,8	0,7	0,6	200	600	1 600	3 200	6 800	10 400		
1,0	0,9	0,8	0,7	300	700	1 800	4 100	7 400			
1,2	1,0	0,9	0,8	400	800	2 300	4 700	8 600			
1,4	1,2	1,0	0,9	400	900	2 600	5 300	9 700			
1,6	1,4	1,1	1,0	500	1 100	2 800	5 800	10 600			
1,8	1,6	1,2	1,1	600	1 200	3 100	6 300				
2,0	1,7	1,4	1,2	600	1 300	3 300	7 500				
2,2	1,8	1,6	1,4	700	1 300	3 500	7 900				
2,4	2,0	1,8	1,6	700	1 400	4 000	8 300				
2,6	2,2	1,9	1,7	700	1 500	4 200	8 700				
2,8	2,4	2,0	1,8	800	1 600	4 400	9 100				
3,0	2,6	2,2	1,9	800	1 600	4 600	9 500				
3,2	2,8	2,4	2,0	800	1 700	4 800	10 000				
3,4	3,0	2,6	2,2	900	1 900	4 900					
3,6	3,2	2,8	2,4	900	2 000	5 100					
3,8	3,4	3,0	2,6	900	2 000	5 300					
4,0	3,6	3,2	2,8	1 000	2 100	5 400					
4,5	3,8	3,4	3,0	1 100	2 200	6 200					
5,0	4,0	3,6	3,2	1 200	2 400	6 600					
5,5	4,5	3,8	3,4	1 200	2 500	6 900					
6,0	5,0	4,0	3,6	1 300	2 600	7 300					
6,5	5,5	4,5	3,8	1 400	2 900	7 600					
7,0	6,0	5,0	4,0	1 400	3 000	7 900					
7,5	6,5	5,5	4,5	1 500	3 100	8 200					
8,0	7,0	6,0	5,0	1 500	3 300	8 500					
8,5	7,5	6,5	5,5	1 600	3 400	8 800					
9,0	8,0	7,0	6,0	1 700	3 500	9 000					
9,5	8,5	7,5	6,5	1 800	3 600	9 300					
10,0	9,0	8,0	7,0	1 800	3 600	9 500					
11,0	9,5	8,5	7,5	2 000	3 900	10 100					
12,0	10,0	9,0	8,0	2 000	4 000						
—	11,0	9,5	8,5	2 100	4 200						
—	12,0	10,0	9,0	2 200	4 400						
—	—	11,0	9,5	2 300	4 500						
—	—	12,0	10,0	2 400	4 700						
—	—	—	11,0	2 400	4 800						
—	—	—	12,0	2 500	5 000						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

b) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,6 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,6	—	—	—	100	200	600	1 200	2 300	3 500	5 400	7 400
0,7	0,6	—	—	100	300	900	2 100	3 900	6 100	9 200	12 700
0,8	0,7	0,6	—	200	400	1 300	2 200	4 900	7 500	12 900	
0,9	0,8	0,7	0,6	200	600	1 500	3 000	6 400	9 800		
1,0	0,9	0,8	0,7	300	600	1 700	3 900	7 100	11 000		
1,2	1,0	0,9	0,8	400	800	2 300	4 700	9 600			
1,4	1,2	1,0	0,9	400	900	2 600	5 300	10 700			
1,6	1,4	1,2	1,0	500	1 100	2 900	5 900				
1,8	1,6	1,4	1,2	600	1 200	3 100	6 400				
2,0	1,8	1,6	1,4	600	1 300	3 400	7 500				
2,2	2,0	1,8	1,6	700	1 400	3 600	8 000				
2,4	2,2	2,0	1,8	700	1 400	4 100	8 500				
2,6	2,4	2,2	1,9	700	1 500	4 300	8 900				
2,8	2,6	2,5	2,0	800	1 600	4 500	9 300				
3,0	2,7	2,6	2,2	800	1 700	4 700	9 700				
3,2	2,8	2,7	2,4	900	1 700	4 900	10 100				
3,4	3,0	2,8	2,6	900	1 900	5 100					
3,6	3,2	2,9	2,8	900	2 000	5 200					
3,8	3,4	3,0	2,9	1 000	2 100	5 400					
4,0	3,6	3,4	3,0	1 000	2 100	5 600					
4,5	3,8	3,6	3,1	1 100	2 300	6 400					
5,0	4,0	3,8	3,2	1 200	2 400	6 700					
5,5	4,5	4,0	3,4	1 300	2 600	7 100					
6,0	5,0	4,5	3,6	1 300	2 900	7 500					
6,5	5,5	5,0	3,8	1 400	3 000	7 800					
7,0	6,0	5,5	4,0	1 500	3 100	8 100					
7,5	6,5	6,0	4,5	1 500	3 200	8 500					
8,0	7,0	6,5	5,0	1 700	3 300	8 700					
8,5	7,5	7,0	5,5	1 700	3 500	9 000					
9,0	8,0	7,5	6,0	1 800	3 600	9 300					
9,5	8,5	8,0	6,5	1 900	3 700	9 600					
10,0	9,0	8,5	7,0	1 900	3 800	9 800					
11,0	10,0	9,0	7,5	2 000	4 000	10 400					
12,0	11,0	9,5	8,0	2 100	4 100						
—	12,0	10,0	8,5	2 200	4 300						
—	—	11,0	9,0	2 300	4 500						
—	—	12,0	10,0	2 900	4 700						
—	—	—	11,0	2 400	4 800						
—	—	—	12,0	2 500	5 000						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

c) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,7 m über Mitte Kessel.

Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
h	h	h	h	m Durchmesser							
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,7	—	—	—	100	200	700	1 400	2 500	3 900	7 100	9 700
0,8	0,7	—	—	100	300	900	2 200	4 200	6 400	9 800	13 400
0,9	0,8	0,7	—	200	400	1 300	2 700	5 000	7 800	13 300	
1,0	0,9	0,8	0,7	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
1,2	1,0	0,9	0,8	300	700	1 900	4 400	8 000			
1,4	1,2	1,0	0,9	400	800	2 500	5 100	9 200			
1,6	1,4	1,2	1,0	400	1 000	2 800	5 600	10 300			
1,8	1,6	1,4	1,2	600	1 100	3 000	6 200				
2,0	1,8	1,6	1,4	600	1 200	3 300	6 700				
2,2	2,0	1,8	1,6	700	1 300	3 500	7 800				
2,4	2,1	2,0	1,8	700	1 400	3 700	8 300				
2,6	2,2	2,1	2,0	700	1 500	4 200	8 700				
2,8	2,4	2,2	2,1	800	1 600	4 400	9 200				
3,0	2,6	2,4	2,2	800	1 600	4 600	9 600				
3,2	2,8	2,6	2,4	800	1 700	4 800	10 000				
3,4	3,0	2,8	2,6	900	1 900	5 000					
3,6	3,2	3,0	2,8	900	2 000	5 200					
3,8	3,4	3,2	2,9	900	2 000	5 300					
4,0	3,6	3,4	3,0	1 000	2 100	5 500					
4,5	3,8	3,6	3,2	1 100	2 300	6 300					
5,0	4,0	3,8	3,4	1 200	2 400	6 700					
5,5	4,5	4,0	3,6	1 300	2 500	7 000					
6,0	5,0	4,5	3,8	1 300	2 700	7 400					
6,5	5,5	5,0	4,0	1 400	3 000	7 700					
7,0	6,0	5,5	4,5	1 500	3 100	8 003					
7,5	6,5	6,0	5,0	1 500	3 200	8 400					
8,0	7,0	6,5	5,5	1 700	3 300	8 700					
8,5	7,5	6,0	6,0	1 700	3 400	9 000					
9,0	8,0	7,5	6,5	1 800	3 500	9 200					
9,5	8,5	8,0	7,0	1 800	3 600	9 500					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 900	3 800	9 800					
11,0	9,5	9,0	8,0	2 000	4 000	10 300					
12,0	10,0	9,5	8,5	2 100	4 100						
—	11,0	10,0	9,0	2 200	4 300						
—	12,0	11,0	9,5	2 300	4 500						
—	—	12,0	10,0	2 400	4 700						
—	—	—	11,0	2 400	4 800						
—	—	—	12,0	2 500	5 000						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

d) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,8 m über Mitte Kessel.

Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
h	h	h	h	m Durchmesser							
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,8	—	—	—	100	300	700	1 500	2 800	4 300	6 600	9 100
0,9	0,8	—	—	200	400	1 000	2 400	4 400	6 800	10 400	13 800
1,0	0,9	0,8	—	200	400	1 400	2 800	5 300	9 200		
1,2	1,0	0,9	0,8	300	700	1 800	4 100	7 600	11 600		
1,4	1,2	1,0	0,9	400	800	2 400	4 900	8 900			
1,6	1,4	1,2	1,0	400	1 000	2 700	5 500	10 000			
1,8	1,6	1,4	1,2	500	1 100	3 000	6 100				
2,0	1,8	1,6	1,4	600	1 200	3 200	6 600				
2,2	2,0	1,8	1,6	600	1 300	3 500	7 800				
2,4	2,2	1,9	1,8	700	1 400	3 700	8 200				
2,6	2,4	2,0	1,9	700	1 500	4 200	8 700				
2,8	2,6	2,2	2,0	800	1 600	4 400	9 200				
3,0	2,8	2,4	2,2	800	1 600	4 600	9 600				
3,2	3,0	2,6	2,4	800	1 700	4 800	10 000				
3,4	3,2	2,8	2,6	900	1 900	5 000					
3,6	3,4	3,0	2,7	900	2 000	5 200					
3,8	3,6	3,2	2,8	900	2 100	5 400					
4,0	3,8	3,4	3,0	1 000	2 100	5 500					
4,5	4,0	3,6	3,2	1 100	2 300	6 300					
5,0	4,5	4,0	3,4	1 200	2 400	6 700					
5,5	5,0	4,5	3,6	1 300	2 600	7 100					
6,0	5,5	5,0	3,8	1 300	2 900	7 500					
6,5	6,0	5,5	4,0	1 400	3 000	7 800					
7,0	6,5	6,0	4,5	1 500	3 100	8 200					
7,5	7,0	6,5	5,0	1 500	3 200	8 500					
8,0	7,5	7,0	5,5	1 700	3 400	8 800					
8,5	8,0	7,5	6,0	1 800	3 500	9 100					
9,0	8,5	8,0	6,5	1 800	3 600	9 400					
9,5	8,8	8,3	7,0	1 900	3 700	9 700					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 900	3 800	9 900					
11,0	9,5	9,0	8,0	2 000	4 005	10 400					
12,0	10,0	9,5	8,5	2 100	4 200						
—	11,0	10,0	9,0	2 200	4 400						
—	12,0	11,0	9,5	2 300	4 600						
—	—	12,0	10,0	2 400	4 700						
—	—	—	11,0	2 500	4 900						
—	—	—	12,0	2 600	5 000						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

e) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,9 m über Mitte Kessel.				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	m Durchmesser							
h	h	h	h	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
0,9	—	—	—	100	300	700	1 500	2 800	5 100	7 800	10 700
1,0	0,9	—	—	200	400	1 000	2 400	4 400	6 800	10 400	
1,2	1,0	0,9	—	200	600	1 600	3 200	6 800	10 500		
1,4	1,2	1,0	0,9	300	700	2 200	4 500	8 200			
1,6	1,4	1,2	1,0	400	800	2 500	5 200	9 500			
1,8	1,6	1,4	1,2	500	1 100	2 800	5 800	10 600			
2,0	1,8	1,6	1,4	500	1 200	3 100	6 300				
2,2	2,0	1,8	1,6	600	1 300	3 400	7 500				
2,4	2,2	2,0	1,8	700	1 400	3 600	8 000				
2,6	2,4	2,2	1,9	700	1 400	3 800	8 500				
2,8	2,6	2,4	2,0	700	1 500	4 300	8 900				
3,0	2,8	2,6	2,2	800	1 600	4 500	9 400				
3,2	3,0	2,8	2,4	800	1 700	4 700	9 800				
3,4	3,2	3,0	2,6	900	1 700	4 900	10 200				
3,6	3,4	3,2	2,8	900	2 000	5 100					
3,8	3,6	3,4	3,0	900	2 000	5 300					
4,0	3,7	3,5	3,2	1 000	2 100	5 500					
4,5	3,8	3,6	3,4	1 100	2 200	6 300					
5,0	4,0	3,8	3,6	1 200	2 400	6 700					
5,5	4,5	4,0	3,8	1 300	2 500	7 000					
6,0	5,0	4,5	4,0	1 300	2 700	7 400					
6,5	5,5	5,0	4,5	1 400	3 000	7 700					
7,0	6,0	5,5	4,8	1 500	3 100	8 100					
7,5	6,5	6,0	5,0	1 500	3 200	8 400					
8,0	7,0	6,5	5,5	1 700	3 300	8 700					
8,5	7,5	7,0	6,0	1 700	3 500	9 000					
9,0	8,0	7,5	6,5	1 800	3 600	9 300					
9,5	8,5	8,0	7,0	1 900	3 700	9 600					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 900	3 800	9 900					
11,0	9,5	9,0	8,0	2 000	4 000	10 400					
12,0	10,0	9,5	8,5	2 100	4 200						
—	11,0	10,0	9,0	2 200	4 400						
—	12,0	11,0	9,5	2 300	4 500						
—	—	12,0	10,0	2 400	4 700						
—	—	—	11,0	2 500	4 900						
—	—	—	12,0	2 500	5 000						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

f) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,0 m über Mitte Kessel.				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	m Durchmesser							
h	h	h	h	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
1,0	—	—	—	100	200	700	1 500	2 800	5 000	7 600	10 500
1,2	1,0	—	—	200	400	1 300	2 600	4 800	7 400	12 600	
1,4	1,2	1,0	—	200	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
1,6	1,4	1,2	1,0	300	700	1 800	4 200	7 700			
1,8	1,6	1,4	1,2	400	800	2 100	4 800	8 700			
2,0	1,8	1,6	1,4	400	800	2 600	5 200	9 500			
2,2	2,0	1,8	1,6	400	1 000	2 800	5 700	10 300			
2,4	2,2	2,0	1,8	500	1 100	3 000	6 100				
2,6	2,4	2,2	2,0	600	1 200	3 200	6 400				
2,8	2,6	2,4	2,2	600	1 300	3 300	7 500				
3,0	2,8	2,6	2,4	700	1 300	3 500	7 800				
3,2	3,0	2,7	2,6	700	1 400	3 700	8 200				
3,4	3,2	2,8	2,8	700	1 400	4 100	8 500				
3,6	3,4	3,0	2,9	700	1 500	4 300	8 800				
3,8	3,6	3,2	3,0	800	1 600	4 400	9 200				
4,0	3,8	3,4	3,2	800	1 600	4 600	9 500				
4,5	4,0	3,6	3,4	900	1 900	4 900	10 200				
5,0	4,5	3,8	3,6	900	2 000	5 200					
5,5	4,7	4,0	3,8	1 000	2 100	5 600					
6,0	5,0	4,5	4,0	1 100	2 200	6 200					
6,5	5,5	5,0	4,5	1 200	2 300	6 500					
7,0	6,0	5,5	5,0	1 200	2 400	6 800					
7,5	6,5	6,0	5,5	1 300	2 500	7 000					
8,0	7,0	6,5	6,0	1 300	2 600	7 300					
8,5	7,5	7,0	6,5	1 400	2 800	7 600					
9,0	8,0	7,5	7,0	1 400	2 900	7 800					
9,5	8,5	7,8	7,3	1 500	3 100	8 000					
10,0	9,0	8,0	7,5	1 500	3 200	8 300					
11,0	9,5	8,5	8,0	1 700	3 300	8 700					
12,0	10,0	9,0	8,5	1 800	3 500	9 200					
—	11,0	9,5	9,0	1 900	3 700	9 600					
—	12,0	10,0	9,5	1 900	3 800	10 000					
—	—	11,0	10,0	2 000	4 000						
—	—	12,0	11,0	2 100	4 100						
—	—	—	12,0	2 100	4 300						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

g) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,25 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
h	h	h	h								
1,2	—	—	—	100	200	600	1 300	2 500	3 900	6 900	9 500
1,4	1,2	—	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	10 800	13 600
1,6	1,4	1,2	—	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
1,8	1,6	1,4	1,2	300	700	1 800	4 200	7 600			
2,0	1,8	1,6	1,4	400	800	2 300	4 700	8 600			
2,2	2,0	1,8	1,6	400	800	2 500	5 200	9 500			
2,4	2,2	2,0	1,8	400	1 000	2 800	5 600	10 300			
2,6	2,4	2,2	2,0	500	1 100	3 000	6 000				
2,8	2,6	2,4	2,2	600	1 200	3 100	6 400				
3,0	2,8	2,6	2,4	600	1 300	3 300	7 400				
3,2	3,0	2,8	2,6	700	1 300	3 500	7 800				
3,4	3,2	3,0	2,8	700	1 400	3 700	8 200				
3,6	3,4	3,2	3,0	700	1 400	4 100	8 500				
3,8	3,6	3,4	3,1	700	1 500	4 300	8 800				
4,0	3,8	3,6	3,2	800	1 600	4 400	9 200				
4,5	4,0	3,8	3,4	800	1 700	4 800	9 900				
5,0	4,5	4,0	3,6	900	2 000	5 100	10 900				
5,5	4,7	4,5	3,8	1 000	2 100	5 500					
6,0	5,0	4,8	4,0	1 100	2 200	5 700					
6,5	5,5	5,0	4,5	1 200	2 300	6 400					
7,0	6,0	5,5	5,0	1 200	2 400	6 700					
7,5	6,5	6,0	5,5	1 300	2 500	7 000					
8,0	7,0	6,5	6,0	1 300	2 600	7 300					
8,5	7,5	7,0	6,5	1 400	2 900	7 500					
9,0	8,0	7,5	7,0	1 400	3 000	7 800					
9,5	8,5	8,0	7,3	1 500	3 100	8 000					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 500	3 200	8 200					
11,0	9,5	9,0	8,0	1 700	3 300	8 700					
12,0	10,0	9,5	8,5	1 800	3 500	9 200					
—	11,0	10,0	9,0	1 800	3 600	9 500					
—	12,0	11,0	9,5	1 900	3 800	9 900					
—	—	12,0	10,0	2 000	4 000	10 300					
—	—	—	11,0	2 100	4 100						
—	—	—	12,0	2 100	4 200						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

h) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
h	h	h	h								
1,4	—	—	—	100	200	600	1 200	2 200	3 400	5 200	7 100
1,6	1,4	—	—	200	300	1 000	2 300	4 400	6 500	10 200	12 200
1,8	1,6	1,4	—	200	500	1 500	3 000	6 300	9 700		
2,0	1,8	1,6	1,4	300	700	1 800	4 100	7 400	11 400		
2,2	2,0	1,8	1,6	400	700	2 300	4 600	8 400			
2,4	2,2	2,0	1,8	400	800	2 500	5 100	9 300			
2,6	2,4	2,2	2,0	400	1 000	2 700	5 600	10 100			
2,8	2,6	2,4	2,2	500	1 100	2 900	6 000				
3,0	2,8	2,6	2,4	600	1 200	3 100	6 400				
3,2	3,0	2,8	2,6	600	1 200	3 300	7 400				
3,4	3,2	3,0	2,8	600	1 300	3 500	7 800				
3,6	3,4	3,2	2,9	700	1 400	3 600	8 100				
3,8	3,6	3,4	3,0	700	1 400	4 100	8 500				
4,0	3,8	3,6	3,2	700	1 500	4 200	8 800				
4,5	4,0	3,8	3,4	800	1 600	4 600	9 600				
5,0	4,5	4,0	3,6	900	1 900	5 000	10 300				
5,5	5,0	4,5	3,8	900	2 000	5 300					
6,0	5,2	5,0	4,0	1 000	2 100	5 600					
6,5	5,5	5,3	4,5	1 100	2 300	6 300					
7,0	6,0	5,5	5,0	1 200	2 400	6 600					
7,5	6,5	6,0	5,5	1 200	2 500	6 900					
8,0	7,0	6,5	6,0	1 300	2 600	7 100					
8,5	7,5	7,0	6,5	1 300	2 700	7 400					
9,0	8,0	7,5	6,8	1 400	2 900	7 700					
9,5	8,5	8,0	7,0	1 400	3 000	7 900					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 500	3 100	8 200					
11,0	9,5	9,0	8,0	1 700	3 300	8 600					
12,0	10,0	9,5	8,5	1 700	3 500	9 000					
—	11,0	10,0	9,0	1 800	3 600	9 500					
—	12,0	11,0	9,5	1 900	3 800	9 900					
—	—	12,0	10,0	2 000	3 900	10 200					
—	—	—	11,0	2 100	4 100						
—	—	—	12,0	2 100	4 200						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

i) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,75 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
1,8	—	—	—	100	300	900	2 200	4 100	6 300	9 700	13 300
2,0	1,8	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 400	14 300	
2,2	2,0	1,8	—	300	600	1 700	4 000	7 300	11 300		
2,4	2,2	2,0	1,8	400	700	2 200	4 600	8 300			
2,6	2,4	2,2	2,0	400	800	2 500	5 100	9 300			
2,8	2,6	2,4	2,2	400	1 000	2 700	5 500	10 100			
3,0	2,8	2,6	2,4	500	1 100	2 900	6 000				
3,2	3,0	2,8	2,6	600	1 200	3 100	6 400				
3,4	3,2	3,0	2,8	600	1 200	3 300	7 400				
3,6	3,4	3,2	3,0	600	1 300	3 500	7 800				
3,8	3,6	3,4	3,1	700	1 400	3 600	8 100				
4,0	3,8	3,6	3,2	700	1 400	4 100	8 500				
4,5	4,0	3,8	3,4	800	1 600	4 500	9 300				
5,0	4,3	4,0	3,6	900	1 700	4 900	10 100				
5,5	4,5	4,5	3,8	900	2 000	5 200					
6,0	5,0	4,7	4,0	1 000	2 100	5 500					
6,5	5,5	5,0	4,5	1 100	2 200	6 200					
7,0	6,0	5,5	5,0	1 200	2 300	6 500					
7,5	6,5	6,0	5,5	1 200	2 500	6 800					
8,0	7,0	6,5	6,0	1 300	2 600	7 100					
8,5	7,5	7,0	6,5	1 300	2 700	7 400					
9,0	8,0	7,5	6,8	1 400	2 900	7 700					
9,5	8,5	8,0	7,0	1 400	3 000	7 900					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 500	3 100	8 200					
11,0	9,5	9,0	8,0	1 700	3 300	8 600					
12,0	10,0	9,5	8,5	1 700	3 500	9 000					
—	11,0	10,0	9,0	1 800	3 600	9 500					
—	12,0	11,0	9,5	1 900	3 800	9 900					
—	—	12,0	10,0	2 000	4 000	10 300					
—	—	—	11,0	2 100	4 100	—					
—	—	—	12,0	2 100	4 200	—					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

k) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 2,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
2,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 800	5 800	8 900	12 200
2,2	2,0	—	—	200	400	1 400	2 800	5 300	9 100	13 900	
2,4	2,2	2,0	—	300	600	1 700	3 900	7 200	11 100		
2,6	2,4	2,2	2,0	300	700	2 200	4 500	8 300			
2,8	2,6	2,4	2,2	400	800	2 500	5 100	9 200			
3,0	2,8	2,6	2,4	400	1 000	2 700	5 500	10 100			
3,2	3,0	2,8	2,6	500	1 100	2 900	6 000				
3,4	3,2	3,0	2,8	600	1 200	3 100	6 400				
3,6	3,4	3,2	3,0	600	1 300	3 300	6 800				
3,8	3,6	3,4	3,2	600	1 300	3 500	7 800				
4,0	3,8	3,6	3,3	700	1 400	3 700	8 200				
4,5	4,0	3,8	3,4	800	1 500	4 400	9 000				
5,0	4,5	4,0	3,6	800	1 700	4 800	9 900				
5,5	4,7	4,5	3,8	900	2 000	5 100	10 800				
6,0	5,0	5,0	4,0	1 000	2 100	5 500					
6,5	5,5	5,3	4,5	1 100	2 200	6 200					
7,0	6,0	5,5	5,0	1 200	2 300	6 500					
7,5	6,5	6,0	5,5	1 200	2 400	6 800					
8,0	7,0	6,5	6,0	1 300	2 500	7 000					
8,5	7,5	7,0	6,5	1 300	2 600	7 500					
9,0	8,0	7,5	7,0	1 400	2 900	7 600					
9,5	8,5	8,0	7,3	1 400	3 000	7 900					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 500	3 100	8 100					
11,0	9,5	9,0	8,0	1 700	3 300	8 600					
12,0	10,0	9,5	8,5	1 800	3 500	9 100					
—	11,0	10,0	9,0	1 800	3 600	9 500					
—	12,0	11,0	9,5	1 900	3 800	9 900					
—	—	12,0	10,0	2 000	4 000	10 300					
—	—	—	11,0	2 100	4 100	—					
—	—	—	12,0	2 100	4 200	—					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

1) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 2,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
2,4	—	—	—	100	200	600	1 300	2 400	3 800	5 700	9 300
2,6	2,4	—	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	10 800	14 400
2,8	2,6	—	—	200	600	1 600	3 100	6 600	10 100		
3,0	2,8	2,4	—	300	700	1 800	4 200	7 700			
3,2	3,0	2,6	2,4	400	800	2 300	4 800	8 800			
3,4	3,2	2,8	2,6	400	900	2 600	5 300	9 600			
3,6	3,4	3,0	2,8	500	1 100	2 800	5 800	10 500			
3,8	3,6	3,2	3,0	600	1 100	3 000	6 200				
4,0	3,8	3,4	3,2	600	1 200	3 200	6 600				
4,5	4,0	3,6	3,4	700	1 400	3 700	8 200				
5,0	4,5	3,8	3,6	800	1 500	4 400	9 000				
5,5	5,0	4,0	3,8	800	1 700	4 800	9 900				
6,0	5,5	4,5	4,0	900	2 000	5 100	10 800				
6,5	5,7	5,0	4,5	1 000	2 100	5 500					
7,0	6,0	5,5	4,8	1 100	2 200	6 200					
7,5	6,5	5,8	5,0	1 200	2 300	6 500					
8,0	7,0	6,0	5,5	1 200	2 400	6 800					
8,5	7,5	6,5	5,7	1 300	2 500	7 000					
9,0	8,0	7,0	6,0	1 300	2 600	7 300					
9,5	8,5	7,5	6,5	1 400	2 900	7 600					
10,0	9,0	8,0	7,0	1 400	3 000	7 900					
11,0	9,5	8,5	7,5	1 500	3 200	8 400					
12,0	10,0	9,0	8,0	1 700	3 400	8 800					
—	11,0	10,0	8,5	1 800	3 500	9 200					
—	12,0	11,0	9,0	1 900	3 500	9 700					
—	—	12,0	10,0	2 000	3 900	10 100					
—	—	—	11,0	2 000	4 000						
—	—	—	12,0	2 100	4 200						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

m) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 3,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
3,0	—	—	—	100	300	900	1 700	3 800	5 900	9 000	12 400
3,2	—	—	—	200	400	1 200	2 400	5 300	8 100	12 400	
3,4	—	—	—	300	500	1 700	3 400	6 400			
3,6	3,0	—	—	400	700	2 200	4 500	8 300			
3,8	3,2	—	—	400	800	2 500	5 100	9 200			
4,0	3,4	—	—	500	1 000	2 700	5 500	10 100			
4,5	3,6	3,0	—	600	1 200	3 200	6 600				
5,0	3,8	3,5	3,0	700	1 400	3 700	8 200				
5,5	4,0	3,7	3,2	800	1 500	4 100	9 100				
6,0	4,5	4,0	3,5	800	1 700	4 800	9 900				
6,5	5,0	4,5	4,0	900	2 000	5 100	10 800				
7,0	5,5	5,0	4,5	1 000	2 100	5 500					
7,5	6,0	5,5	5,0	1 100	2 200	6 200					
8,0	6,3	5,8	5,3	1 200	2 300	6 500					
8,5	6,5	6,0	5,5	1 200	2 400	6 800					
9,0	7,0	6,5	6,0	1 300	2 600	7 100					
9,5	7,5	7,0	6,5	1 300	2 700	7 400					
10,0	8,0	7,5	7,0	1 400	2 900	7 600					
11,0	9,0	7,7	7,5	1 500	3 100	8 100					
12,0	10,0	8,0	7,7	1 600	3 300	8 600					
—	11,0	9,0	8,0	1 700	3 500	9 100					
—	12,0	10,0	9,0	1 800	3 700	9 500					
—	—	11,0	10,0	1 900	3 800	10 000					
—	—	12,0	11,0	2 000	4 000						
—	—	—	12,0	2 100	4 100						

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

n) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 4,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
h	h	h	h								
4,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 800	5 900	9 000	12 400
4,5	—	—	—	300	700	1 800	4 200	7 700	11 900		
5,0	4,0	—	—	400	1 000	2 700	5 500	10 100			
5,5	4,5	—	—	600	1 200	3 200	6 600				
6,0	5,0	4,0	—	700	1 400	3 700	8 200				
6,5	5,5	4,5	—	800	1 500	4 400	9 000				
7,0	6,0	5,0	—	800	1 700	4 800	9 900				
7,5	6,5	5,5	4,0	900	2 000	5 100	10 800				
8,0	7,0	6,0	4,5	1 000	2 100	5 500					
8,5	7,5	6,5	5,0	1 100	2 200	6 200					
9,0	8,0	7,0	5,5	1 200	2 300	6 500					
9,5	8,5	7,5	6,0	1 200	2 400	6 800					
10,0	9,0	8,0	6,5	1 300	2 500	7 000					
11,0	10,0	8,5	7,0	1 400	2 900	7 600					
12,0	11,0	9,0	7,5	1 500	3 100	8 100					
—	12,0	10,0	8,0	1 600	3 300	8 600					
—	—	11,0	9,0	1 700	3 500	9 100					
—	—	12,0	10,0	1 800	3 600	9 500					
—	—	—	11,0	1 900	3 800	9 900					
—	—	—	12,0	2 000	4 000	10 300					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

o) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 5,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
h	h	h	h								
5,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 800	5 900	9 000	12 400
5,5	—	—	—	300	700	1 800	4 200	7 700	11 900		
6,0	5,0	—	—	400	900	2 700	5 500	10 100			
6,5	5,5	—	—	600	1 200	3 200	6 600				
7,0	6,0	—	—	700	1 400	3 700	8 200				
7,5	6,5	5,0	—	800	1 500	4 400	9 900				
8,0	7,0	5,5	—	800	1 700	4 800	10 800				
8,5	7,5	6,0	5,0	900	2 000	5 100					
9,0	8,0	6,5	5,5	1 000	2 100	5 500					
9,5	8,5	7,0	6,0	1 100	2 200	6 200					
10,0	9,0	7,5	6,5	1 200	2 300	6 500					
11,0	9,5	8,0	7,0	1 300	2 500	7 000					
12,0	10,0	9,0	7,5	1 400	2 900	7 600					
—	11,0	10,0	8,0	1 500	3 100	8 100					
—	12,0	11,0	9,0	1 600	3 300	8 600					
—	—	12,0	10,0	1 700	3 500	9 100					
—	—	—	11,0	1 800	3 600	9 500					
—	—	—	12,0	1 900	3 800	9 900					

p) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 6,0 m über Mitte Kessel.											
6,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 800	5 900	9 000	12 400
6,5	—	—	—	300	700	1 800	4 200	7 700	11 900		
7,0	6,0	—	—	400	1 000	2 700	5 500	10 100			
7,5	6,5	—	—	600	1 200	3 200	6 600				
8,0	7,0	6,0	—	700	1 400	3 700	8 200				
8,5	7,5	6,5	—	800	1 500	4 400	9 000				
9,0	8,0	7,0	—	800	1 700	4 800	9 900				
9,5	8,5	7,5	6,0	900	2 000	5 100	10 800				
10,0	9,0	8,0	6,5	1 000	2 100	5 500					
11,0	9,5	8,5	7,0	1 200	2 300	6 500					
12,0	10,0	9,0	7,5	1 300	2 600	7 100					
—	11,0	10,0	8,0	1 400	2 900	7 600					
—	12,0	11,0	9,0	1 500	3 100	8 100					
—	—	12,0	10,0	1 700	3 300	8 600					
—	—	—	11,0	1 800	3 500	9 100					
—	—	—	12,0	1 900	3 600	9 500					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

q) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 7,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von: (E) bis (E-25) (E-50) bis (E-75) (E-100)				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010 0,013 0,019 0,025 0,032 0,038 0,045 0,051							
				m Durchmesser							
h h h h				qmm Querschnitt							
7,0	—	—	—	200	400	1 000	2 400	4 400	6 700	10 200	—
7,5	—	—	—	300	600	1 600	3 400	6 200	9 500	—	—
8,0	7,0	—	—	400	800	2 000	4 200	8 200	12 600	—	—
8,5	7,5	—	—	400	900	2 300	5 300	9 500	—	—	—
9,0	8,0	7,0	—	500	1 000	2 800	5 900	10 600	—	—	—
9,5	8,5	7,5	—	500	1 100	3 100	6 500	—	—	—	—
10,0	9,0	8,0	—	600	1 300	3 400	7 100	—	—	—	—
11,0	10,0	8,5	7,0	700	1 500	4 100	8 100	—	—	—	—
12,0	11,0	9,0	7,5	800	1 600	4 500	9 000	—	—	—	—
—	12,0	10,0	8,0	900	1 900	4 900	9 700	—	—	—	—
—	—	11,0	9,0	900	2 000	5 300	10 500	—	—	—	—
—	—	12,0	10,0	1 100	2 100	5 600	—	—	—	—	—
—	—	—	11,0	1 100	2 300	5 900	—	—	—	—	—
—	—	—	12,0	1 200	2 400	6 300	—	—	—	—	—

r) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 8,0 m über Mitte Kessel.

8,0	—	—	—	200	400	1 000	2 400	4 400	6 700	10 200	—
8,5	—	—	—	300	600	1 600	3 400	6 200	9 500	—	—
9,0	—	—	—	400	800	2 000	4 200	8 200	12 600	—	—
9,5	—	—	—	400	900	2 300	5 300	9 500	—	—	—
10,0	8,0	—	—	500	1 000	2 800	5 900	10 600	—	—	—
11,0	10,0	8,0	—	600	1 300	3 400	7 100	—	—	—	—
12,0	11,0	9,0	—	700	1 500	4 100	8 100	—	—	—	—
—	12,0	10,0	8,0	800	1 600	4 500	9 000	—	—	—	—
—	—	11,0	9,0	900	1 900	4 900	9 700	—	—	—	—
—	—	12,0	10,0	900	2 000	5 300	10 500	—	—	—	—
—	—	—	11,0	1 100	2 100	5 600	—	—	—	—	—
—	—	—	12,0	1 100	2 300	5 900	—	—	—	—	—

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

s) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 9,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von: (E) bis (E-25) (E-50) bis (E-75) (E-100)				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010 0,013 0,019 0,025 0,032 0,038 0,045 0,051							
				m Durchmesser							
h h h h				qmm Querschnitt							
9,0	—	—	—	200	400	1 000	2 400	4 400	6 700	10 200	—
9,5	—	—	—	300	600	1 600	3 400	6 200	9 500	—	—
10,0	9,0	—	—	400	800	2 000	4 200	8 200	12 600	—	—
11,0	9,5	—	—	500	1 000	2 800	5 900	10 600	—	—	—
12,0	10,0	9,0	—	600	1 300	3 400	7 100	—	—	—	—
—	11,0	9,5	—	700	1 500	4 100	8 100	—	—	—	—
—	12,0	10,0	—	800	1 600	4 500	9 000	—	—	—	—
—	—	11,0	9,0	900	1 900	4 900	9 700	—	—	—	—
—	—	12,0	10,0	900	2 000	5 300	10 500	—	—	—	—
—	—	—	11,0	1 100	2 100	5 600	—	—	—	—	—
—	—	—	12,0	1 100	2 300	5 900	—	—	—	—	—

t) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 10,0 m über Mitte Kessel.

10,0	—	—	—	200	400	1 000	2 400	4 400	6 700	10 200	—
11,0	—	—	—	400	800	2 000	4 200	8 200	12 600	—	—
12,0	10,0	—	—	500	1 000	2 800	5 900	10 600	—	—	—
—	11,0	—	—	600	1 300	3 400	7 100	—	—	—	—
—	12,0	10,0	—	700	1 500	4 100	8 100	—	—	—	—
—	—	11,0	—	800	1 600	4 500	9 000	—	—	—	—
—	—	12,0	10,0	900	1 900	4 900	9 700	—	—	—	—
—	—	—	11,0	900	2 000	5 300	10 500	—	—	—	—
—	—	—	12,0	1 100	2 100	5 600	—	—	—	—	—

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	a) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E bis 25 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	1000	1600	2500	3400	4650	5900	7800	9700	12000	14600	17300	20400	23800	26700
0,6	1200	1800	2800	3850	5300	6600	8700	10750	13300	16300	19500	22700	26300	29900
0,7	1300	1950	3000	4150	5750	7400	9350	11600	14600	17500	20900	24600	28600	32300
0,8	1350	2100	3300	4500	6250	7950	10100	12600	15700	19000	22500	26400	31000	34900
0,9	1450	2250	3500	4800	6550	8500	10700	13300	16700	20300	24000	28100	32800	37100
1,0	1500	2400	3800	5050	6850	8850	11300	13900	17700	21300	25300	29800	34600	39200
1,25	1850	2900	4400	6200	8250	11000	13700	16900	21400	25900	30700	36100	42000	47300
1,5	2150	3300	5200	7250	9550	12400	15900	19700	24900	30000	34700	41900	48800	55100
1,75	2400	3750	5800	8100	10800	13900	17500	22200	28000	33700	39800	47100	55000	61800
2,0	2600	4150	6400	8900	11900	15800	19700	24400	30800	37200	44200	51800	60400	68000
2,5	3150	4900	7700	10600	14200	18400	23500	29000	36700	44200	52700	61600	71900	81000
3,0	3600	5600	8800	12200	16400	21100	26900	33400	42000	50800	60100	70600	82500	92500
4,0	4450	6900	10750	14800	20000	25800	32900	40900	51600	62000	73600	86200	100400	113100
5,0	5100	8100	12600	17300	23200	29900	38400	47500	59700	71800	85300	100000	116400	131100
6,0	5350	9200	14000	19500	26200	33800	43100	53500	67300	80900	96000	111700	131100	147900
7,0	6450	10000	15600	21600	28900	37300	47600	59100	74200	89300	106000	124200	144700	162700
8,0	7000	11000	17000	23500	31500	40600	51700	64200	80700	97100	115100	135200	156600	176800
9,0	7600	11800	18300	25300	33800	43700	55700	69100	86800	104400	123700	142000	169200	190300
10,0	8150	12600	19600	27100	36100	46700	59600	73800	92700	111400	132200	155100	180400	203100

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	b) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 25 bis 50 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	750	1200	1900	2600	3550	4550	5800	7050	9250	11100	13200	15500	18200	20400
0,6	850	1350	2150	2850	4000	5050	6550	8200	10300	12600	14800	17400	20300	22500
0,7	950	1500	2350	3150	4350	5550	7150	9000	11200	13600	16100	19000	22000	24700
0,8	1050	1600	2500	3400	4650	6000	7750	9600	12100	14600	17300	20400	23800	26600
0,9	1100	1700	2600	3600	4950	6350	8200	10100	12900	15400	18300	21400	25100	28200
1,0	1150	1800	2800	3800	5300	6800	8700	10700	13500	16000	19500	22800	26500	29900
1,25	1400	2150	3450	4600	6400	8250	10500	13000	16400	19700	23400	27400	32100	36200
1,5	1600	2550	4000	5450	7300	9450	12100	15000	18800	22800	27100	31900	37500	42200
1,75	1800	2950	4400	6200	8200	10600	13600	16900	21300	25800	30600	35900	41800	47100
2,0	2050	3400	4900	6800	9100	11700	15100	18700	23600	28300	34000	39700	46300	52200
2,5	2400	3800	5850	8100	10900	14000	18000	22400	28200	34000	40100	47400	55500	62800
3,0	2750	4300	6700	9300	12500	15900	20700	25700	32200	38900	46200	54200	63100	71000
4,0	3400	5250	8200	11400	15300	19800	25400	31400	39600	47500	56400	66400	77100	86900
5,0	3950	6150	9600	13300	17700	23000	29600	36600	45900	55300	65300	77000	89600	100800
6,0	4500	7000	10850	15000	20100	26000	33100	41200	51900	62400	74200	86800	101300	113700
7,0	4950	7750	11900	16500	22200	28700	36500	45600	57200	68800	81600	95900	111600	125600
8,0	5400	8450	13050	18000	24100	31400	39900	49500	62200	74900	88800	104400	121400	136800
9,0	5850	9100	14050	19400	26100	33600	42900	53200	67000	80400	95700	112300	130700	146900
10,0	6250	9700	15100	20900	27900	36000	45900	57000	71600	86000	102200	120000	139700	156900

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

a) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E bis 25 m												Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
31200	35100	40900	45900	51900	64700	79200	92700	110600	128400	150900	171300	0,5
35400	40000	45600	51000	58000	72500	88800	103800	123200	142800	169400	192400	0,6
38100	43300	49300	55000	62400	79100	95600	111700	132200	155600	182200	207200	0,7
41000	47000	53300	59500	67400	84000	103300	119500	143300	167100	196100	223300	0,8
43700	49700	56200	63000	71300	88900	109300	127200	152100	176000	207200	235900	0,9
46100	52200	60300	66300	75200	94000	115400	134400	160900	185300	218400	249500	1,0
55600	63200	71600	80400	91300	113900	139800	162700	194400	224700	265000	301000	1,25
64400	73000	83100	93400	105900	132100	162100	199500	223800	260600	307400	349300	1,5
72400	82200	93400	104600	118600	148200	182400	211900	252300	293100	344400	390200	1,75
79700	90600	102500	115100	130700	162400	200100	232400	277700	320700	377300	429500	2,0
95000	106700	122000	137400	155300	193800	238000	274100	331200	382000	448500	511000	2,5
108600	123100	139500	156400	177800	221100	272000	315800	377200	435800	513600	583100	3,0
132500	150400	170400	191200	216500	269800	331600	385400	459700	530500	622800	710500	4,0
153700	174200	197500	221500	251400	312500	383200	446100	526400	614200	721200	819700	5,0
172900	196200	222400	246000	282800	350900	431600	500400	598300	691300	812600	923100	6,0
191000	216500	245400	274800	311400	387900	475200	551700	659600	756700	896800	1016300	7,0
207400	235000	266500	298600	338000	420500	516500	600000	715400	824600	972900	1104800	8,0
222900	253000	286100	320900	363900	452100	555600	644900	770000	876000	1043300	1187700	9,0
237900	269700	305600	342500	388700	482000	592800	687000	820500	944900	1112700	1267600	10,0

b) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 25 bis 50 m												Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
24000	27200	30700	34200	39300	48900	59900	70100	83800	99600	114700	129500	0,5
26900	30600	34700	39100	44100	55200	67700	78900	94500	110000	129700	146400	0,6
29200	33100	37900	42700	48100	60000	74200	86200	103400	119800	140300	159600	0,7
31600	35400	40800	45900	51900	64700	79200	92700	110600	128400	150900	171300	0,8
33300	37700	43100	48200	54700	68300	83700	97700	116400	134800	159300	180700	0,9
35400	40000	45600	51000	58000	72500	88800	104200	123200	142800	169400	192500	1,0
42600	48600	55100	61600	69600	86600	106700	123900	148400	172200	202400	230600	1,25
49300	55800	63700	71400	80900	100600	124100	144200	173000	199400	234300	267600	1,5
55300	62800	71200	79900	94500	113300	139600	161700	193300	223400	263600	299300	1,75
61200	69400	78700	88100	100600	124000	153900	178900	212900	247100	290800	331800	2,0
73000	82700	94100	105400	119200	149200	183500	213200	254000	293100	346500	393000	2,5
83500	94600	107400	120500	136700	170200	209300	242900	290900	335300	395400	450700	3,0
101800	115600	131100	146600	166500	207400	255200	296400	360700	408800	481900	547300	4,0
118400	134200	152200	170800	193800	241000	296000	344000	411200	474300	558900	635200	5,0
133400	151400	171600	192300	216800	271300	333700	387700	462700	534000	626400	712500	6,0
147200	167000	189200	212200	240600	299100	367900	428000	509700	589600	690200	787800	7,0
160100	180900	206300	230700	261800	326000	400200	464900	554800	640400	754000	858300	8,0
172200	195600	221600	248700	281700	349800	430400	498900	596400	688900	810400	920700	9,0
183800	208700	236600	265300	300700	374300	459600	533200	635700	735100	875800	981000	10,0

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	c) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 50 bis 75 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	640	1000	1600	2200	2950	3600	4800	6000	7400	9300	11100	13000	15500	17400
0,6	720	1100	1800	2450	3300	4200	5400	6750	8500	10400	12400	14500	17000	19100
0,7	790	1250	1950	2650	3650	4650	5900	7400	9450	11400	13500	15800	18600	20700
0,8	850	1300	2050	2850	3850	4950	6300	7900	10000	12100	14300	16900	19600	21900
0,9	900	1400	2200	3000	4050	5250	6700	8400	10500	12800	15100	17800	20700	23000
1,0	950	1500	2350	3200	4350	5550	7150	9000	11200	13600	16100	19000	22000	24700
1,25	1200	1800	2800	3850	5300	6900	8700	10750	13300	16300	19500	22700	26300	29900
1,5	1350	2100	3300	4500	6250	7950	10100	12600	15700	19000	22500	26400	31000	34900
1,75	1500	2400	3700	5050	6850	8850	11300	13900	17700	21300	25300	29800	34600	39200
2,0	1650	2650	4050	5650	7500	9700	12400	15400	19400	23500	27900	32700	38300	43100
2,5	2000	3150	4850	6750	9000	11600	15000	18500	23300	28000	33600	39300	46100	51700
3,0	2300	3600	5550	7750	10300	13400	17000	21300	26800	32200	38200	45000	52600	59200
4,0	2850	4300	6850	9450	12700	16400	21100	26200	32900	39600	47100	55200	64400	72500
5,0	3200	5100	7950	11000	14800	19200	24500	30400	38200	45800	54500	64200	74800	84000
6,0	3700	5800	9000	12500	16700	21600	27700	34400	43000	52000	61500	72500	84200	94700
7,0	4100	6450	10000	13800	18500	24000	30700	37800	47500	57200	68400	80000	93200	104800
8,0	4500	7000	10900	15100	20200	26100	33200	41000	52200	62500	74500	87100	102400	114200
9,0	4850	7550	11750	16300	21700	28000	35800	44600	55900	67200	79800	93700	109000	122700
10,0	5200	8050	12260	17400	23200	29900	38400	47800	59700	71800	85200	100400	116500	131100

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	d) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 75 bis 100 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	530	850	1350	1850	2450	3250	4100	5200	6450	7950	9350	11000	12900	14300
0,6	600	950	1550	2150	2750	3750	4650	5850	7400	8950	10800	12600	15000	17000
0,7	660	1050	1700	2300	3100	3950	5100	6350	8100	9850	11800	13800	16300	18300
0,8	720	1150	1800	2500	3400	4350	5600	6900	8800	10700	12700	14800	17500	19600
0,9	770	1200	1900	2600	3550	4550	5800	7050	9250	11100	13200	15500	18200	20400
1,0	830	1300	2050	2800	3750	4750	6200	7750	9800	11800	14000	16600	19300	21500
1,25	1000	1600	2450	3300	4550	5850	7550	9400	11700	14200	16800	19900	23100	25900
1,5	1200	1800	2800	3850	5300	6950	8700	10750	13300	16300	19500	22700	26300	29900
1,75	1300	2050	3200	4350	6050	7850	9850	12300	15300	18500	21900	25700	30000	34000
2,0	1450	2250	3550	4800	6550	8500	10800	13400	16900	20400	24100	28300	32100	37400
2,5	1750	2700	4200	5850	7750	10100	12900	16000	20100	24100	29100	34000	39900	44700
3,0	2000	3100	4800	6700	8900	11500	14800	18400	23100	27800	33300	39000	45400	51200
4,0	2450	3850	5900	8250	11000	14200	18300	22800	28600	34500	40600	48100	56200	63100
5,0	2850	4450	6900	9600	12900	16600	21300	26500	33200	40100	46600	55800	65000	74200
6,0	3200	5000	7850	10850	14700	19100	24000	29800	37500	44800	53400	62900	73400	82600
7,0	3550	5600	8700	11900	16200	20800	26600	32900	41300	50000	59300	69500	80900	91300
8,0	3900	6100	9450	13100	17500	22700	29000	36100	45200	54400	64500	75800	88200	99100
9,0	4200	6550	10200	14100	18800	24500	31300	38700	48400	58500	69600	81700	95100	107000
10,0	4500	7000	10900	15100	20200	26200	33200	41300	52200	62600	74600	87200	101100	114200

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

c) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 50 bis 75 m													Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226		
20300	23000	26100	28900	32700	41100	50700	57900	70400	80800	95500	109100	121000	0,5
22500	25400	28700	32000	36500	45500	56000	64900	78400	89900	107100	121000	132000	0,6
24500	27800	31300	35000	40100	50000	61200	71600	85400	99900	117200	132300	148000	0,7
25900	29600	33400	37400	42500	53300	65100	75900	90500	105600	125000	140800	157000	0,8
27400	31000	35300	39900	44900	56200	69000	80400	96500	112200	131800	149200	167000	0,9
29200	33100	37900	42700	48100	60000	74200	86200	103400	119800	140300	159600	179000	1,0
35400	40000	45600	51000	58000	72500	88800	103800	123200	142800	169400	192400	218000	1,25
41000	47000	53300	59500	67400	84000	103300	119500	143300	167100	196100	223300	253000	1,5
46100	52200	59500	66300	75200	94000	115400	134400	160900	185300	218400	249500	284000	1,75
50600	57300	65400	72300	83100	103300	127300	148100	177000	204700	240700	274600	313000	2,0
60600	69000	78400	87700	99500	123700	152300	177200	211200	244900	288300	328600	374000	2,5
69400	78800	89500	99700	113600	141600	174400	202500	242300	279800	329300	374600	426000	3,0
85000	96800	109500	122700	139300	173700	213300	247600	296300	342100	403500	458800	508000	4,0
98700	111800	127100	142300	161200	201200	246800	287300	342700	395600	467000	530500	590000	5,0
111300	126200	143200	160800	182100	226600	278800	323500	387000	446600	526300	598000	674000	6,0
122900	139400	158200	177300	201100	250200	307500	357400	426800	493600	579100	659300	746000	7,0
133700	151900	172200	193100	218600	272100	335000	389100	464200	536000	628500	716700	808000	8,0
143900	163300	185000	207400	235700	293000	360100	418100	498400	576700	676500	770300	870000	9,0
153800	174300	197800	221800	251600	317000	383600	446500	531700	614700	722100	820600	920000	10,0

d) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 75 bis 100 m													Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226		
16900	19400	22200	24500	28100	34600	42900	49100	60300	69900	81600	91500	105000	0,5
19700	22400	25300	28000	31800	40000	49400	56100	68400	78600	92500	105500	120000	0,6
21400	24200	27300	30600	34600	43300	53300	61400	74400	85600	102000	115400	131000	0,7
23000	26000	29300	32800	37400	46600	57200	66700	80400	92100	109600	123900	139000	0,8
24000	27200	30700	34200	39300	48900	59900	70100	83800	95600	114700	129500	145000	0,9
25400	29000	32700	36500	41700	52200	63800	74500	88800	103300	122400	138000	154000	1,0
30700	34300	39700	44600	50500	62800	77000	90200	107800	125200	144500	166600	186000	1,25
35400	40000	45600	51000	58000	72500	88800	103800	123200	142800	169400	192400	218000	1,5
40000	45400	51800	57800	65500	82000	100500	115100	139400	162900	191300	217200	245000	1,75
44000	50000	56900	63500	71900	90600	110200	128300	153400	176600	208800	237600	268000	2,0
53200	59600	68200	76000	85300	107300	132000	153500	183300	212200	250300	284800	325000	2,5
60000	68100	77200	86700	98500	122700	150700	175400	209400	242600	285700	325500	368000	3,0
73900	83900	95400	106800	121400	151300	185700	215500	257500	297200	350700	398500	445000	4,0
85900	97200	110600	124100	140800	175500	215700	250400	299500	346200	408100	463500	515000	5,0
96900	109700	125700	139800	158300	197800	242200	281900	336900	388700	458100	520100	582000	6,0
107100	121300	137600	154200	175100	217900	268100	311200	371500	429300	506000	575100	636300	7,0
116500	132200	149700	168100	191000	237700	291600	340000	404900	467200	551500	626300	695000	8,0
125400	142400	161400	180900	205100	255500	314000	364700	436400	503100	591500	673200	745000	9,0
134000	152100	172400	193400	218800	272300	335000	389500	464800	536600	629300	717500	795000	10,0

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

a) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,5	—	—	—	100	200	500	1 100	2 000	3 100	4 800	6 600
0,6	0,5	—	—	100	200	700	1 400	2 500	3 900	6 000	9 700
0,7	0,6	0,5	—	100	300	800	1 600	3 000	5 400	8 300	11 300
0,8	0,7	0,6	0,5	100	300	900	1 800	3 900	6 100	9 300	
0,9	0,8	0,7	0,6	200	300	1 000	2 300	4 400	6 700	10 200	
1,0	0,9	0,8	0,7	200	400	1 200	2 500	4 700	7 300		
1,2	1,1	1,0	0,9	200	500	1 400	2 900	5 400	9 300		
1,4	1,3	1,2	1,1	200	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
1,6	1,5	1,4	1,2	300	600	1 700	4 000	7 300			
1,8	1,7	1,6	1,6	300	700	2 100	4 300	7 800			
2,0	1,9	1,8	1,8	300	700	2 200	4 600	8 400			
2,2	2,1	2,0	1,9	400	800	2 400	4 900	8 800			
2,4	2,3	2,2	2,0	400	800	2 500	5 100	9 300			
2,6	2,5	2,4	2,2	400	1 000	2 600	5 400	9 800			
2,8	2,7	2,6	2,6	400	1 000	2 700	5 600	10 200			
3,0	2,9	2,8	2,7	500	1 100	2 800	5 800				
3,2	3,1	3,0	3,0	500	1 100	2 900	6 000				
3,4	3,3	3,2	3,2	500	1 100	3 000	6 200				
3,6	3,5	3,4	3,4	600	1 200	3 100	6 400				
3,8	3,7	3,6	3,6	600	1 200	3 200	6 600				
4,0	3,9	3,8	3,8	600	1 300	3 300	7 500				
4,5	4,4	4,3	4,1	700	1 300	3 600	8 000				
5,0	4,9	4,8	4,6	700	1 400	3 800	8 400				
5,5	5,4	5,3	5,0	700	1 500	4 300	8 900				
6,0	5,9	5,8	5,5	800	1 600	4 500	9 300				
6,5	6,4	6,3	6,0	800	1 700	4 700	9 700				
7,0	6,9	6,8	6,5	800	1 700	4 900	10 100				
7,5	7,4	7,3	7,0	900	1 900	5 100					
8,0	7,9	7,8	7,5	900	2 000	5 200					
8,5	8,4	8,3	8,0	900	2 100	5 400					
9,0	8,9	8,8	8,5	1 000	2 100	5 600					
9,5	9,4	9,3	9,0	1 100	2 200	5 700					
10,0	9,9	9,8	9,7	1 100	2 200	6 300					
11,0	11,0	11,0	10,0	1 200	2 400	6 600					
12,0	12,0	12,0	11,0	1 200	2 500	6 900					
13,0	13,0	13,0	12,0	1 300	2 600	7 200					
14,0	14,0	14,0	13,0	1 300	2 700	7 500					
15,0	15,0	15,0	14,0	1 400	3 000	7 700					
16,0	16,0	16,0	15,0	1 400	3 000	8 000					
17,0	17,0	17,0	16,0	1 500	3 200	8 200					
18,0	18,0	18,0	17,0	1 500	3 200	8 500					
19,0	19,0	19,0	18,0	1 700	3 300	8 700					
20,0	20,0	20,0	19,0	1 700	3 400	9 000					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

b) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,6 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,6	—	—	—	100	200	600	1 200	2 200	3 400	5 200	7 100
0,7	0,6	—	—	100	200	700	1 400	2 700	4 900	7 500	10 300
0,8	0,7	0,6	—	100	300	800	1 600	3 600	5 500	8 400	
0,9	0,8	0,7	0,6	100	300	900	2 200	4 200	6 500	9 400	
1,0	0,9	0,8	0,7	200	300	1 200	2 300	4 400	6 800	10 300	
1,2	1,0	0,9	0,8	200	400	1 400	2 800	5 200	8 000		
1,4	1,2	1,0	0,9	200	600	1 500	3 100	5 800	8 900		
1,6	1,4	1,2	1,0	200	600	1 700	4 000	7 300	11 200		
1,8	1,6	1,4	1,2	300	700	1 800	4 200	7 700			
2,0	1,8	1,5	1,4	400	700	2 200	4 600	8 400			
2,2	2,0	1,6	1,6	400	800	2 400	4 900	8 900			
2,4	2,2	1,8	1,7	400	800	2 500	5 200	9 400			
2,6	2,4	2,0	1,8	400	1 000	2 600	5 400	9 800			
2,8	2,6	2,2	2,0	400	1 000	2 800	5 600	10 300			
3,0	2,8	2,4	2,2	500	1 100	2 900	5 900				
3,2	3,0	2,6	2,4	600	1 100	3 000	6 100				
3,4	3,2	2,8	2,6	600	1 200	3 100	6 300				
3,6	3,4	3,0	2,8	600	1 200	3 200	6 500				
3,8	3,6	3,2	3,0	600	1 200	3 300	6 700				
4,0	3,7	3,4	3,2	600	1 300	3 400	7 600				
4,5	3,8	3,6	3,4	700	1 400	3 600	8 100				
5,0	4,0	3,8	3,5	700	1 500	4 100	8 600				
5,5	4,5	4,0	3,6	800	1 500	4 400	9 000				
6,0	5,0	4,5	3,8	800	1 600	4 600	9 500				
6,5	5,5	5,0	4,0	800	1 700	4 800	9 900				
7,0	6,0	5,5	4,5	900	1 800	5 000	10 300				
7,5	6,5	6,0	5,0	900	2 000	5 200					
8,0	7,0	6,5	5,5	900	2 000	5 300					
8,5	7,5	6,8	6,0	1 000	2 100	5 500					
9,0	8,0	7,0	6,5	1 000	2 200	5 700					
9,5	8,5	7,5	7,0	1 100	2 200	6 200					
10,0	9,0	8,0	7,2	1 100	2 300	6 400					
11,0	9,5	8,5	7,5	1 200	2 400	6 700					
12,0	10,0	9,0	8,0	1 300	2 500	7 000					
13,0	11,0	9,5	8,5	1 300	2 600	7 300					
14,0	12,0	10,0	9,0	1 400	2 900	7 600					
15,0	13,0	11,0	9,5	1 400	3 000	7 900					
16,0	14,0	12,0	10,0	1 500	3 100	8 200					
17,0	15,0	13,0	11,0	1 500	3 200	8 400					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 700	3 300	8 700					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 700	3 400	8 900					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 800	3 500	9 200					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

c) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,7 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,7	—	—	—	100	200	700	1 300	2 500	3 900	6 000	9 700
0,8	0,7	—	—	100	300	800	1 600	3 000	5 500	8 400	11 600
0,9	0,8	0,7	—	100	300	900	1 800	4 000	6 200	9 400	
1,0	0,9	0,8	0,7	200	300	1 000	2 300	4 400	6 800	10 300	
1,2	1,0	0,9	0,8	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
1,4	1,2	1,0	0,9	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
1,6	1,4	1,2	1,0	200	600	1 700	4 000	7 200			
1,8	1,6	1,4	1,2	300	700	1 900	4 500	8 100			
2,0	1,8	1,6	1,4	400	700	2 200	4 600	8 300			
2,2	2,0	1,8	1,6	400	800	2 400	4 800	8 800			
2,4	2,2	2,0	1,8	400	800	2 500	5 200	9 500			
2,6	2,4	2,2	2,0	400	1 000	2 600	5 300	9 700			
2,8	2,6	2,4	2,2	400	1 000	2 700	5 600	10 200			
3,0	2,8	2,6	2,3	500	1 100	2 900	5 800				
3,2	3,0	2,8	2,4	500	1 100	3 000	6 100				
3,4	3,2	3,0	2,6	600	1 100	3 000	6 200				
3,6	3,4	3,2	2,8	600	1 200	3 200	6 500				
3,8	3,6	3,4	3,0	600	1 200	3 300	6 700				
4,0	3,8	3,6	3,2	600	1 300	3 400	7 600				
4,5	4,0	3,7	3,4	700	1 400	3 600	8 000				
5,0	4,5	3,8	3,6	700	1 500	4 200	8 700				
5,5	5,0	4,0	3,8	800	1 600	4 400	9 100				
6,0	5,5	4,5	4,0	800	1 600	4 500	9 400				
6,5	6,0	5,0	4,5	800	1 700	4 800	10 000				
7,0	6,5	5,0	5,0	900	1 900	5 000					
7,5	7,0	5,5	5,5	900	2 000	5 200					
8,0	7,5	6,0	5,8	1 000	2 100	5 400					
8,5	8,0	6,5	6,0	1 000	2 100	5 500					
9,0	8,5	7,0	6,5	1 100	2 200	5 700					
9,5	9,0	7,5	7,0	1 100	2 200	6 300					
10,0	9,5	7,8	7,5	1 200	2 300	6 400					
11,0	10,0	8,0	8,0	1 200	2 400	6 800					
12,0	11,0	8,5	8,5	1 300	2 500	7 000					
13,0	12,0	9,0	9,0	1 300	2 700	7 400					
14,0	13,0	10,0	9,5	1 400	2 900	7 700					
15,0	14,0	11,0	10,0	1 400	3 000	8 000					
16,0	15,0	12,0	11,0	1 500	3 200	8 200					
17,0	16,0	13,0	11,5	1 500	3 200	8 500					
18,0	17,0	14,0	12,0	1 700	3 300	8 700					
19,0	18,0	15,0	13,0	1 700	3 400	9 000					
20,0	19,0	16,0	14,0	1 800	3 500	9 200					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

d) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,8 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,8	—	—	—	100	200	700	1 400	2 700	4 900	7 500	10 300
0,9	0,8	—	—	100	300	800	1 700	3 800	5 800	8 900	
1,0	0,9	0,8	—	200	300	1 000	2 300	4 400	6 800	10 300	
1,2	1,0	0,9	0,8	200	400	1 300	2 700	5 000	8 700		
1,4	1,2	1,0	0,9	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
1,6	1,4	1,2	1,0	300	600	1 700	4 000	7 200			
1,8	1,6	1,4	1,2	300	700	1 900	4 500	8 100			
2,0	1,8	1,6	1,4	400	700	2 200	4 600	8 300			
2,2	2,0	1,8	1,6	400	800	2 400	4 800	8 800			
2,4	2,2	2,0	1,8	400	800	2 500	5 200	9 500			
2,6	2,4	2,2	2,0	400	1 000	2 700	5 500	9 900			
2,8	2,6	2,3	2,2	500	1 000	2 800	5 700	10 400			
3,0	2,8	2,4	2,3	500	1 100	2 800	5 800				
3,2	3,0	2,6	2,4	500	1 100	3 000	6 100				
3,4	3,2	2,8	2,6	600	1 200	3 100	6 300				
3,6	3,4	3,0	2,8	600	1 200	3 200	6 600				
3,8	3,6	3,2	3,0	600	1 300	3 300	7 500				
4,0	3,8	3,4	3,2	600	1 300	3 500	7 800				
4,5	4,0	3,6	3,4	700	1 400	3 700	8 300				
5,0	4,5	3,8	3,6	700	1 500	4 200	8 700				
5,5	5,0	4,0	3,8	800	1 600	4 400	9 100				
6,0	5,5	4,5	4,0	800	1 600	4 700	9 700				
6,5	5,8	5,0	4,5	900	1 700	4 900	10 100				
7,0	6,0	5,5	5,0	900	1 900	5 100					
7,5	6,5	6,0	5,5	900	2 000	5 300					
8,0	7,0	6,5	5,8	1 000	2 100	5 500					
8,5	7,5	7,0	6,0	1 100	2 200	5 700					
9,0	8,0	7,5	6,5	1 100	2 200	6 300					
9,5	8,5	8,0	7,0	1 200	2 300	6 400					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 200	2 300	6 500					
11,0	9,5	9,0	8,0	1 200	2 500	6 900					
12,0	10,0	9,5	8,5	1 300	2 600	7 200					
13,0	11,0	10,0	9,0	1 400	2 900	7 500					
14,0	12,0	11,0	9,5	1 400	3 000	7 800					
15,0	13,0	11,5	10,0	1 500	3 100	8 100					
16,0	14,0	12,0	11,0	1 500	3 200	8 400					
17,0	15,0	13,0	11,5	1 700	3 300	8 700					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 700	3 400	9 000					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 800	3 500	9 200					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 800	3 600	9 500					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

e) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,9 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,9	—	—	—	100	300	800	1 900	3 600	5 500	8 400	11 600
1,0	0,9	—	—	100	300	1 100	2 200	4 200	6 500	11 100	
1,2	1,0	0,9	—	200	500	1 300	2 600	5 400	8 300		
1,4	1,2	1,0	0,9	200	500	1 500	3 000	6 300	9 700		
1,6	1,4	1,2	1,0	300	600	1 700	3 800	7 000	10 700		
1,8	1,6	1,4	1,2	300	700	2 000	4 200	7 700			
2,0	1,8	1,6	1,4	400	700	2 200	4 600	8 300			
2,2	2,0	1,8	1,6	400	800	2 400	4 800	8 800			
2,4	2,2	2,0	1,8	400	800	2 500	5 200	9 500			
2,6	2,4	2,2	2,0	400	1 000	2 600	5 300	9 700			
2,8	2,6	2,4	2,2	400	1 000	2 700	5 600	10 200			
3,0	2,8	2,6	2,4	500	1 100	2 800	5 800				
3,2	3,0	2,8	2,6	500	1 100	3 000	6 100				
3,4	3,2	3,0	2,7	600	1 200	3 100	6 300				
3,6	3,4	3,2	2,8	600	1 200	3 200	7 200				
3,8	3,6	3,4	3,0	600	1 200	3 300	7 300				
4,0	3,8	3,6	3,2	600	1 300	3 400	7 600				
4,5	4,0	3,8	3,4	700	1 400	4 000	8 300				
5,0	4,5	4,0	3,6	700	1 500	4 200	8 700				
5,5	5,0	4,5	3,8	800	1 600	4 400	9 100				
6,0	5,5	5,0	4,0	800	1 600	4 700	9 700				
6,5	6,0	5,5	4,5	900	1 900	4 900	10 300				
7,0	6,5	6,0	5,0	900	1 900	5 100					
7,5	7,0	6,2	5,5	900	2 000	5 200					
8,0	7,5	6,5	6,0	1 000	2 100	5 500					
8,5	8,0	7,0	6,3	1 100	2 100	6 000					
9,0	8,5	7,5	6,5	1 100	2 200	6 200					
9,5	9,0	8,0	7,0	1 200	2 300	6 400					
10,0	9,5	8,5	7,5	1 200	2 300	6 500					
11,0	10,0	9,0	8,0	1 200	2 500	6 800					
12,0	11,0	9,5	8,5	1 300	2 800	7 300					
13,0	11,5	10,0	9,0	1 400	2 900	7 500					
14,0	12,0	11,0	9,5	1 400	3 000	7 800					
15,0	13,0	11,5	10,0	1 500	3 100	8 100					
16,0	14,0	12,0	11,0	1 500	3 200	8 400					
17,0	15,0	13,0	11,5	1 700	3 300	8 700					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 700	3 400	9 000					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 800	3 500	9 200					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 800	3 600	9 400					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

f) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
1,0	—	—	—	100	300	700	1 500	2 900	5 200	8 000	10 900
1,2	1,0	—	—	100	300	900	1 900	4 200	6 500	9 900	
1,4	1,2	1,0	—	200	400	1 000	2 500	4 600	7 100	10 800	
1,6	1,4	1,2	1,0	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
1,8	1,6	1,4	1,2	200	500	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,0	1,8	1,6	1,4	200	600	1 700	3 800	7 000			
2,2	2,0	1,8	1,6	300	700	1 800	4 100	7 400			
2,4	2,2	2,0	1,8	300	700	2 100	4 300	7 900			
2,6	2,4	2,2	2,0	400	700	2 200	4 600	8 300			
2,8	2,6	2,4	2,2	400	800	2 400	4 800	8 800			
3,0	2,8	2,6	2,4	400	800	2 500	5 100	9 300			
3,2	3,0	2,8	2,6	400	800	2 500	5 200	9 500			
3,4	3,2	3,0	2,8	400	1 000	2 700	5 500	9 900			
3,6	3,4	3,2	3,0	400	1 000	2 700	5 600	10 200			
3,8	3,6	3,4	3,2	500	1 000	2 800	5 700				
4,0	3,8	3,6	3,4	500	1 100	2 900	6 000				
4,5	4,0	3,8	3,6	600	1 200	3 100	6 300				
5,0	4,5	3,9	3,8	600	1 300	3 300	7 500				
5,5	5,0	4,0	3,9	700	1 300	3 500	7 900				
6,0	5,5	4,5	4,0	700	1 400	3 700	8 300				
6,5	6,0	5,0	4,5	700	1 500	4 200	8 700				
7,0	6,5	5,5	5,0	800	1 500	4 300	9 000				
7,5	7,0	6,0	5,5	800	1 600	4 500	9 400				
8,0	7,5	6,5	6,0	800	1 600	4 700	9 700				
8,5	8,0	7,0	6,5	800	1 700	4 800	10 000				
9,0	8,5	7,5	7,0	900	1 900	5 000					
9,5	9,0	8,0	7,5	900	2 000	5 100					
10,0	9,5	8,5	8,0	900	2 000	5 300					
11,0	10,0	9,0	8,2	1 000	2 100	5 600					
12,0	11,0	9,5	8,5	1 100	2 200	5 800					
13,0	11,5	10,0	9,0	1 200	2 300	6 500					
14,0	12,0	11,0	9,5	1 200	2 400	6 800					
15,0	13,0	11,5	10,0	1 300	2 500	7 000					
16,0	14,0	12,0	11,0	1 300	2 600	7 300					
17,0	15,0	13,0	11,5	1 300	2 700	7 500					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 400	2 900	7 700					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 400	3 000	7 900					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 500	3 100	8 100					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

g) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,25 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
1,2	—	—	—	100	200	700	1 400	2 700	4 200	7 500	10 300
1,4	1,2	—	—	100	300	900	1 900	4 200	6 500	9 900	
1,6	1,4	1,2	—	200	400	1 000	2 500	4 600	7 100	12 100	
1,8	1,6	1,4	1,2	200	400	1 400	2 900	5 200	8 000		
2,0	1,8	1,6	1,4	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,2	2,0	1,8	1,6	200	600	1 700	3 800	7 000			
2,4	2,2	2,0	1,8	300	700	1 800	4 200	7 700			
2,6	2,4	2,2	2,0	300	700	2 100	4 300	7 900			
2,8	2,6	2,4	2,2	400	700	2 200	4 600	8 300			
3,0	2,8	2,6	2,4	400	800	2 400	4 800	8 800			
3,2	3,0	2,8	2,6	400	800	2 500	5 100	9 300			
3,4	3,2	3,0	2,8	400	900	2 600	5 300	9 700			
3,6	3,4	3,2	3,0	400	1 000	2 700	5 500	9 900			
3,8	3,6	3,4	3,2	400	1 000	2 700	5 600	10 200			
4,0	3,8	3,6	3,4	500	1 100	2 900	5 800				
4,5	3,9	3,8	3,6	600	1 200	3 100	6 300				
5,0	4,0	3,9	3,8	600	1 200	3 300	6 700				
5,5	4,5	4,0	4,0	600	1 300	3 500	7 800				
6,0	5,0	4,5	4,2	700	1 400	3 700	8 300				
6,5	5,5	5,0	4,5	700	1 500	4 100	8 800				
7,0	6,0	5,5	5,0	800	1 500	4 300	9 000				
7,5	6,5	6,0	5,5	800	1 600	4 500	9 300				
8,0	7,0	6,5	6,0	800	1 600	4 700	9 700				
8,5	7,5	7,0	6,5	800	1 700	4 800	10 000				
9,0	8,0	7,5	7,0	900	1 900	5 000					
9,5	8,5	8,0	7,2	900	2 000	5 100					
10,0	9,0	8,5	7,5	900	2 000	5 300					
11,0	9,5	9,0	8,0	1 000	2 100	5 600					
12,0	10,0	9,5	8,5	1 100	2 200	6 200					
13,0	11,0	10,0	9,0	1 200	2 300	6 500					
14,0	12,0	11,0	9,5	1 200	2 400	6 800					
15,0	13,0	11,5	10,0	1 300	2 500	7 000					
16,0	14,0	12,0	11,0	1 300	2 600	7 300					
17,0	15,0	13,0	11,5	1 300	2 900	7 500					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 400	2 900	7 700					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 400	3 000	8 000					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 500	3 100	8 200					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

h) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
1,4	—	—	—	100	200	700	1 400	2 700	4 200	7 500	10 300
1,6	1,4	—	—	100	300	800	2 000	3 800	5 800	8 900	
1,8	1,6	1,4	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	10 800	
2,0	1,8	1,6	—	200	400	1 400	2 800	5 200	8 000		
2,2	2,0	1,8	1,4	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,4	2,2	2,0	1,6	200	600	1 700	3 300	7 000			
2,6	2,4	2,2	1,8	300	700	1 800	4 100	7 400			
2,8	2,6	2,4	2,0	300	700	1 900	4 300	7 900			
3,0	2,8	2,6	2,2	400	700	2 200	4 600	8 300			
3,2	3,0	2,8	2,4	400	800	2 400	4 800	8 800			
3,4	3,1	3,0	2,6	400	800	2 500	5 100	9 300			
3,6	3,2	3,1	2,8	400	800	2 500	5 200	9 500			
3,8	3,4	3,2	3,0	500	1 000	2 700	5 500	9 900			
4,0	3,6	3,4	3,1	500	1 000	2 700	5 600	10 200			
4,5	3,8	3,6	3,2	500	1 100	3 000	6 100				
5,0	4,0	3,8	3,4	600	1 200	3 200	6 500				
5,5	4,5	4,0	3,6	600	1 300	3 400	7 600				
6,0	5,0	4,5	3,8	700	1 400	3 600	8 000				
6,5	5,5	5,0	4,0	700	1 500	4 100	8 600				
7,0	6,0	5,5	4,5	700	1 500	4 300	8 900				
7,5	6,5	6,0	5,0	800	1 600	4 400	9 100				
8,0	7,0	6,5	5,5	800	1 600	4 500	9 400				
8,5	7,5	7,0	6,0	800	1 700	4 700	9 800				
9,0	8,0	7,5	6,5	900	1 900	4 900	10 100				
9,5	8,5	8,0	7,0	900	1 900	5 100					
10,0	9,0	8,5	7,5	900	2 000	5 200					
11,0	9,5	9,0	8,0	1 000	2 100	5 500					
12,0	10,0	9,5	8,5	1 100	2 100	6 200					
13,0	11,0	10,0	9,0	1 200	2 300	6 500					
14,0	12,0	11,0	9,5	1 200	2 400	6 700					
15,0	13,0	11,5	10,0	1 300	2 500	7 000					
16,0	14,0	12,0	11,0	1 300	2 600	7 300					
17,0	15,0	13,0	11,5	1 300	2 900	7 500					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 400	2 900	7 700					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 400	3 000	7 900					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 500	3 100	8 100					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

i) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,75 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
1,8	—	—	—	200	400	1 000	2 500	4 600	7 100	10 800	
2,0	1,8	—	—	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
2,2	2,0	—	—	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,4	2,2	1,8	—	300	600	1 700	3 800	7 000			
2,6	2,4	2,0	1,8	300	700	1 800	4 100	7 400			
2,8	2,6	2,2	2,0	300	700	2 100	4 300	7 900			
3,0	2,8	2,4	2,2	400	700	2 200	4 600	8 300			
3,2	3,0	2,6	2,4	400	800	2 400	4 800	8 800			
3,4	3,2	2,8	2,6	400	800	2 500	5 100	9 300			
3,6	3,4	3,0	2,8	400	800	2 500	5 200	9 500			
3,8	3,6	3,2	3,0	500	1 000	2 700	5 500	9 900			
4,0	3,8	3,4	3,2	500	1 060	2 700	5 600	10 200			
4,5	4,0	3,6	3,4	500	1 100	3 000	6 100				
5,0	4,5	3,8	3,6	600	1 200	3 200	6 500				
5,5	5,0	4,0	3,8	600	1 300	3 400	7 600				
6,0	5,5	4,5	4,0	700	1 400	3 600	8 000				
6,5	5,8	5,0	4,5	700	1 500	3 800	8 600				
7,0	6,0	5,5	5,0	700	1 500	4 300	8 900				
7,5	6,5	6,0	5,5	800	1 600	4 400	9 100				
8,0	7,0	6,5	5,7	800	1 600	4 500	9 400				
8,5	7,5	7,0	6,0	800	1 700	4 700	9 800				
9,0	8,0	7,5	6,5	900	1 700	4 900	10 100				
9,5	8,5	8,0	7,0	900	1 900	5 100					
10,0	9,0	8,5	7,5	900	2 000	5 300					
11,0	9,5	9,0	8,0	1 000	2 100	5 500					
12,0	10,0	9,5	8,5	1 100	2 200	5 800					
13,0	11,0	10,0	9,0	1 200	2 300	6 500					
14,0	12,0	11,0	9,5	1 200	2 400	6 700					
15,0	13,0	11,5	10,0	1 300	2 500	7 000					
16,0	14,0	12,0	11,0	1 300	2 600	7 300					
17,0	15,0	13,0	11,5	1 300	2 700	7 500					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 400	2 900	7 700					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 400	3 000	7 900					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 500	3 100	8 100					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

k) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 2,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
2,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 800	5 800	8 900	12 200
2,2	2,0	—	—	200	400	1 000	2 500	4 600	7 100	10 800	
2,4	2,2	—	—	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
2,6	2,4	2,0	—	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,8	2,6	2,2	2,0	300	600	1 700	3 800	7 000			
3,0	2,8	2,2	2,2	300	600	1 700	4 000	7 200			
3,2	3,0	2,6	2,4	300	700	2 100	4 300	7 900			
3,4	3,2	2,8	2,6	400	700	2 200	4 600	8 300			
3,6	3,4	3,0	2,8	400	800	2 400	4 800	8 800			
3,8	3,6	3,2	3,0	400	800	2 500	5 100	9 300			
4,0	3,8	3,4	3,2	500	1 000	2 600	5 300	9 700			
4,5	4,0	3,6	3,4	500	1 000	2 800	5 700	10 400			
5,0	4,5	3,8	3,6	600	1 200	3 100	6 300				
5,5	5,0	4,0	3,8	600	1 200	3 300	6 700				
6,0	5,5	4,5	4,0	600	1 300	3 500	7 800				
6,5	5,8	5,0	4,5	700	1 400	3 700	8 300				
7,0	6,0	5,5	5,0	700	1 500	4 100	8 600				
7,5	6,5	5,8	5,5	800	1 500	4 300	9 000				
8,0	7,0	6,0	6,0	800	1 600	4 500	9 400				
8,5	7,5	6,5	6,5	800	1 600	4 700	9 700				
9,0	8,0	7,0	6,7	900	1 700	4 900	10 100				
9,5	8,5	7,5	7,0	900	1 900	5 000					
10,0	9,0	8,0	7,5	900	2 000	5 100					
11,0	9,5	8,5	8,0	1 000	2 100	5 500					
12,0	10,0	9,0	8,5	1 100	2 200	5 800					
13,0	11,0	9,5	9,0	1 200	2 300	6 500					
14,0	12,0	10,0	9,5	1 200	2 400	6 700					
15,0	13,0	11,0	10,0	1 200	2 500	6 900					
16,0	14,0	12,0	11,0	1 300	2 600	7 300					
17,0	15,0	13,0	11,5	1 300	2 900	7 500					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 400	2 900	7 700					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 400	3 000	7 900					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 500	3 100	8 100					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

1) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 2,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
2,4	—	—	—	100	300	800	1 600	2 900	5 300	8 100	11 100
2,6	2,4	—	—	100	300	1 100	2 200	4 200	6 500	9 900	
2,8	2,6	—	—	200	400	1 300	2 600	4 900	7 500	12 800	
3,0	2,8	2,4	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 400		
3,2	3,0	2,6	—	200	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
3,4	3,2	2,8	2,4	300	600	1 700	3 400	7 200			
3,6	3,4	3,0	2,6	300	700	1 800	4 200	7 700			
3,8	3,6	3,2	2,8	300	700	2 200	4 500	8 200			
4,0	3,8	3,4	3,0	400	800	2 300	4 700	8 600			
4,5	4,0	3,6	3,2	400	900	2 600	5 300	9 600			
5,0	4,5	3,8	3,4	500	1 100	2 800	5 800				
5,5	5,0	4,0	3,6	600	1 200	3 100	6 300				
6,0	5,5	4,5	3,8	600	1 200	3 200	6 700				
6,5	6,0	5,0	4,0	600	1 300	3 500	7 800				
7,0	6,5	5,5	4,5	700	1 400	3 700	8 200				
7,5	7,0	6,0	5,0	700	1 500	4 200	8 600				
8,0	7,5	6,5	5,5	800	1 500	4 300	9 000				
8,5	8,0	7,0	6,0	800	1 600	4 500	9 300				
9,0	8,5	7,5	6,5	800	1 700	4 700	9 800				
9,5	9,0	8,0	7,0	900	1 700	4 900	10 000				
10,0	9,5	8,5	7,5	900	1 900	5 000					
11,0	10,0	9,0	8,0	900	2 000	5 300					
12,0	11,0	9,5	8,5	1 000	2 100	5 600					
13,0	12,0	10,0	9,0	1 100	2 300	6 300					
14,0	13,0	11,0	9,5	1 200	2 400	6 600					
15,0	14,0	12,0	10,0	1 200	2 500	6 800					
16,0	15,0	13,0	11,0	1 300	2 600	7 100					
17,0	16,0	14,0	12,0	1 300	2 600	7 300					
18,0	17,0	15,0	13,0	1 400	2 900	7 500					
19,0	18,0	16,0	14,0	1 400	3 000	7 800					
20,0	19,0	17,0	15,0	1 500	3 100	8 000					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

m) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 3,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
3,0	—	—	—	100	300	900	1 700	3 800	5 900	9 100	12 400
3,2	—	—	—	200	400	1 200	2 400	4 500	7 000	12 000	
3,4	—	—	—	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
3,6	3,0	—	—	200	600	1 500	3 000	6 400	9 800		
3,8	3,2	—	—	300	600	1 600	3 800	6 900	10 700		
4,0	3,4	3,0	—	300	700	1 800	4 100	7 500			
4,5	3,6	3,4	3,0	400	800	2 370	4 700	8 600			
5,0	3,8	3,6	3,2	400	1 000	2 680	5 300	9 600			
5,5	4,0	3,8	3,4	500	1 100	2 800	5 800	10 600			
6,0	4,5	4,0	3,6	600	1 200	3 100	6 300				
6,5	5,0	4,5	3,8	600	1 200	3 300	6 700				
7,0	5,5	5,0	4,0	600	1 300	3 500	7 800				
7,5	6,0	5,5	4,5	700	1 400	3 700	8 200				
8,0	7,0	6,0	5,0	700	1 500	4 200	8 600				
8,5	8,0	6,5	5,5	800	1 500	4 300	9 000				
9,0	8,5	7,0	6,0	800	1 690	4 500	9 300				
9,5	9,0	8,0	5,0	800	1 700	4 700	9 700				
10,0	9,5	9,0	8,0	900	1 700	4 900	10 000				
11,0	10,0	9,5	9,0	900	2 000	5 200					
12,0	11,0	10,0	10,0	1 000	2 100	5 500					
13,0	12,0	11,0	11,0	1 100	2 200	5 700					
14,0	13,0	12,0	12,0	1 200	2 300	6 400					
15,0	14,0	13,0	13,0	1 200	2 400	6 700					
16,0	15,0	14,0	14,0	1 300	2 500	7 000					
17,0	16,0	14,5	14,5	1 300	2 600	7 300					
18,0	17,0	15,0	15,0	1 390	2 700	7 500					
19,0	18,0	16,0	15,5	1 400	2 900	7 700					
20,0	19,0	17,0	16,0	1 400	3 000	8 000					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

n) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 4,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
m Durchmesser											
qmm Querschnitt				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h								
4,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 800	5 800	8 900	12 200
4,5	4,0	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300	14 200	
5,0	4,5	—	—	300	700	1 800	4 100	7 400	11 400		
5,5	5,0	4,0	—	400	800	2 300	4 700	8 600			
6,0	5,5	4,5	—	400	800	2 500	5 200	9 500			
6,5	6,0	5,0	4,0	500	1 000	2 800	5 700	10 400			
7,0	6,5	5,5	4,5	600	1 100	3 000	6 200				
7,5	7,0	6,0	5,0	600	1 200	3 200	6 600				
8,0	7,5	6,5	5,5	600	1 300	3 500	7 800				
8,5	8,0	7,0	6,0	700	1 400	3 700	8 200				
9,0	8,5	7,5	6,5	700	1 400	4 000	8 300				
9,5	9,0	8,0	7,0	800	1 500	4 300	9 000				
10,0	9,5	8,5	7,5	800	1 600	4 500	9 300				
11,0	10,0	9,0	8,0	800	1 700	4 800	10 000				
12,0	11,0	9,5	8,5	900	2 000	5 100					
13,0	12,0	10,0	9,0	1 000	2 100	5 500					
14,0	13,0	11,0	9,5	1 100	2 200	5 700					
15,0	14,0	12,0	10,0	1 200	2 300	6 400					
16,0	15,0	13,0	11,0	1 200	2 400	6 700					
17,0	16,0	14,0	12,0	1 200	2 500	6 900					
18,0	17,0	15,0	13,0	1 300	2 600	7 200					
19,0	18,0	16,0	14,0	1 300	2 900	7 500					
20,0	19,0	17,0	15,0	1 400	2 900	7 700					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

o) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 5,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
m Durchmesser											
qmm Querschnitt				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h								
5,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 200	5 000	7 600	10 400
5,5	—	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300	14 200	
6,0	5,0	—	—	300	700	2 000	4 100	7 400	11 400		
6,5	5,5	5,0	—	400	800	2 300	4 700	8 600			
7,0	6,0	5,5	—	400	800	2 500	5 200	9 500			
7,5	6,5	6,0	5,0	500	1 000	2 800	5 700	10 400			
8,0	7,0	6,5	5,5	600	1 100	3 000	6 200				
8,5	7,5	7,0	6,0	600	1 200	3 200	6 600				
9,0	8,0	7,5	6,5	600	1 300	3 500	7 800				
9,5	8,5	8,0	7,0	700	1 400	3 700	8 200				
10,0	9,0	8,5	7,5	700	1 500	4 100	8 600				
11,0	9,5	9,0	8,0	800	1 600	4 500	9 300				
12,0	10,0	9,5	8,5	800	1 700	4 800	10 000				
13,0	11,0	10,0	9,0	900	2 000	5 100					
14,0	12,0	11,0	9,5	1 000	2 100	5 500					
15,0	13,0	12,0	10,0	1 100	2 200	5 700					
16,0	14,0	13,0	11,0	1 200	2 300	6 400					
17,0	15,0	14,0	12,0	1 200	2 400	6 700					
18,0	16,0	15,0	13,0	1 200	2 500	6 900					
19,0	17,0	16,0	14,0	1 300	2 600	7 200					
20,0	18,0	17,0	15,0	1 300	2 900	7 500					

p) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 6,0 m über Mitte Kessel.

6,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 200	5 000	7 600	10 400
6,5	—	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300	14 200	
7,0	6,0	—	—	300	700	2 000	4 100	7 400	11 400		
7,5	6,5	—	—	400	800	2 300	4 700	8 600			
8,0	7,0	6,0	—	400	800	2 500	5 200	9 500			
8,5	7,5	6,5	—	500	1 000	2 800	5 700	10 400			
9,0	8,0	7,0	6,0	600	1 100	3 000	6 200				
9,5	8,5	7,5	6,5	600	1 200	3 200	6 600				
10,0	9,0	8,0	7,0	600	1 300	3 500	7 800				
11,0	9,5	8,5	7,5	700	1 500	4 100	8 600				
12,0	10,0	9,0	8,0	800	1 600	4 500	9 300				
13,0	11,0	9,5	8,5	800	1 700	4 800	10 000				
14,0	12,0	10,0	9,0	900	2 000	5 100					
15,0	13,0	11,0	9,5	1 000	2 100	5 500					
16,0	14,0	12,0	10,0	1 100	2 200	5 700					
17,0	15,0	13,0	11,0	1 200	2 300	6 400					
18,0	16,0	14,0	12,0	1 200	2 400	6 700					
19,0	17,0	15,0	13,0	1 200	2 500	6 900					
20,0	18,0	16,0	14,0	1 300	2 600	7 200					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

q) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 7,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
7,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 200	5 000	7 600	10 400
7,5	—	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300	14 200	
8,0	7,0	—	—	300	700	2 000	4 100	7 400	11 400		
8,5	7,5	—	—	400	800	2 300	4 700	8 600			
9,0	8,0	7,0	—	400	800	2 500	5 200	9 500			
9,5	8,5	7,5	—	500	1 000	2 800	5 700	10 400			
10,0	9,0	8,0	7,0	600	1 100	3 000	6 200				
11,0	10,0	8,5	7,5	600	1 300	3 500	7 800				
12,0	11,0	9,0	8,0	700	1 500	4 100	8 600				
13,0	12,0	10,0	8,5	800	1 600	4 500	9 300				
14,0	13,0	11,0	9,0	800	1 700	4 800	10 000				
15,0	14,0	12,0	10,0	900	2 000	5 100					
16,0	15,0	13,0	11,0	1 000	2 100	5 500					
17,0	16,0	14,0	12,0	1 100	2 200	5 700					
18,0	17,0	15,0	13,0	1 200	2 300	6 400					
19,0	18,0	16,0	14,0	1 200	2 400	6 700					
20,0	19,0	17,0	15,0	1 200	2 500	6 900					

r) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 8,0 m über Mitte Kessel.

8,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 200	5 000	7 600	10 400
8,5	—	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300	14 200	
9,0	—	—	—	300	700	2 000	4 100	7 400	11 400		
9,5	8,0	—	—	400	800	2 300	4 700	8 600			
10,0	9,0	—	—	400	800	2 500	5 200	9 500			
11,0	10,0	8,0	—	600	1 100	3 000	6 200	11 400			
12,0	11,0	9,0	—	600	1 300	3 500	7 800				
13,0	12,0	10,0	8,0	700	1 500	4 100	8 600				
14,0	13,0	11,0	9,0	800	1 600	4 500	9 300				
15,0	14,0	12,0	10,0	800	1 700	4 800	10 000				
16,0	15,0	13,0	11,0	900	2 000	5 100					
17,0	16,0	14,0	12,0	1 000	2 100	5 500					
18,0	17,0	15,0	13,0	1 100	2 200	5 700					
19,0	18,0	16,0	14,0	1 200	2 300	6 400					
20,0	19,0	17,0	15,0	1 200	2 400	6 700					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

I. Temperaturdifferenz des Wassers: 20°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

s) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 9,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
9,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 200	5 000	7 600	10 400
9,5	—	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300	14 200	
10,0	9,0	—	—	300	700	2 000	4 100	7 400	11 400		
11,0	10,0	—	—	400	800	2 500	5 200	9 500			
12,0	11,0	9,0	—	600	1 100	3 000	6 200	11 400			
13,0	12,0	10,0	—	600	1 300	3 500	7 800				
14,0	13,0	11,0	9,0	700	1 500	4 100	8 600				
15,0	14,0	12,0	10,0	800	1 600	4 500	9 300				
16,0	15,0	13,0	11,0	800	1 700	4 800	10 000				
17,0	16,0	14,0	12,0	900	2 000	5 100					
18,0	17,0	15,0	13,0	1 000	2 100	5 500					
19,0	18,0	16,0	14,0	1 100	2 200	5 700					
20,0	19,0	17,0	15,0	1 200	2 300	6 400					

t) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 10,0 m über Mitte Kessel.

10,0	—	—	—	100	300	800	1 700	3 200	5 000	7 600	10 400
11,0	—	—	—	300	700	2 000	4 100	7 400	11 400		
12,0	—	—	—	400	800	2 500	5 200	9 500			
13,0	10,0	—	—	600	1 100	3 000	6 200	11 400			
14,0	11,0	—	—	600	1 300	3 500	7 800				
15,0	12,0	10,0	—	700	1 500	4 100	8 600				
16,0	13,0	11,0	—	800	1 600	4 500	9 300				
17,0	14,0	12,0	10,0	800	1 700	4 800	10 000				
18,0	16,0	14,0	11,0	900	2 000	5 100					
19,0	18,0	16,0	12,0	1 000	2 100	5 500					
20,0	20,0	18,0	14,0	1 100	2 200	5 700					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tieflieg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	a) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E bis 25 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	760	1200	1750	2500	3450	4450	5750	7150	8950	10700	12800	15100	17200	19700
0,6	850	1350	2050	2850	3900	5000	6450	7950	10000	12200	14400	16900	19700	22200
0,7	950	1450	2300	3150	4350	5600	7100	8800	11100	13300	15800	18600	21600	24500
0,8	1000	1600	2500	3400	4700	5900	7650	9500	11900	14400	17000	20000	23400	26400
0,9	1100	1750	2700	3700	5000	6500	8300	10200	13000	15600	18500	21700	25400	28700
1,0	1150	1850	2900	3950	5250	6850	8750	10800	13800	16600	19700	23100	27100	30600
1,25	1400	2200	3350	4700	6250	8050	10400	12800	16200	19700	23300	27200	31700	35900
1,5	1700	2650	4100	5650	7600	9850	12500	15600	19700	23700	28100	33100	38600	43500
1,75	1800	2800	4300	5950	8000	10200	13200	16400	20600	24900	29400	34800	40600	45700
2,0	1900	3050	4700	6600	8750	11300	14400	17900	22700	27300	32300	38000	44300	49900
2,5	2300	3600	5600	7750	10400	13500	17200	21400	26900	32400	38600	45200	52700	59200
3,0	2650	4150	6500	8900	12100	15400	19700	24400	30800	37000	44100	51600	59900	67700
4,0	3250	5100	7900	10900	14600	18900	23900	29800	37600	45300	53700	63000	73500	82700
5,0	3850	5900	9150	12650	17000	21800	27900	34700	43600	52500	62200	73200	85000	95800
6,0	4250	6700	10300	14250	19100	24700	31500	39000	48900	59100	70100	82600	95800	107900
7,0	4650	7400	11400	15800	21100	27100	34800	43100	54200	65200	77400	90800	105600	118400
8,0	5150	8050	12450	17200	23000	29600	37900	46800	58800	70900	84200	99000	114900	129200
9,0	5550	8700	13350	18500	24700	31900	40700	49700	63400	76400	90500	106100	123700	139100
10,0	5900	9250	14300	19750	26300	34400	43500	53800	67700	81300	96600	113100	131800	147500
Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tieflieg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	b) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 25 bis 50 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	530	840	1350	1800	2450	3150	4050	5050	6400	8200	9350	10800	12800	14300
0,6	620	980	1500	2100	2800	3600	4600	5800	7350	8900	10500	12400	14400	16100
0,7	680	1050	1650	2300	3100	4000	5100	6400	8050	9750	11500	13500	15800	17500
0,8	720	1150	1750	2450	3300	4250	5500	6850	8600	10300	12200	14500	16800	18500
0,9	790	1250	1900	2650	3600	4600	6000	7400	9350	11200	13300	15700	18300	20600
1,0	850	1300	2050	2800	3850	4950	6400	7850	9950	11800	14200	16700	19400	21900
1,25	1000	1600	2450	3300	4650	6000	7550	9350	11700	14100	16700	18700	23000	26900
1,5	1200	1900	2950	4100	5450	7100	9050	11200	14200	17100	20400	23900	28100	31600
1,75	1250	2000	3100	4350	5750	7460	9600	11800	14900	18000	21500	25100	29400	33100
2,0	1350	2200	3350	4700	6300	8100	10400	12800	16300	19700	23400	27500	32000	36100
2,5	1700	2600	4050	5650	7550	9750	12400	15500	19600	23500	27900	32800	38300	43200
3,0	1900	2900	4650	6450	8650	11100	14500	17700	22400	26900	31800	37600	43800	49300
4,0	2300	3600	5600	7750	10400	13500	17200	21400	26900	32400	38600	45200	52700	59200
5,0	2750	4300	6650	9200	12400	16000	20400	25400	31900	38500	45500	53400	62300	70100
6,0	3100	4850	7550	10450	14200	18200	23100	28500	35800	43100	51500	60300	70200	79000
7,0	3400	5350	8300	11550	15450	19900	25400	31400	39900	47800	57100	66600	77500	87200
8,0	3750	5850	9100	12550	16800	21600	27600	34400	43200	52000	61700	72600	84400	94900
9,0	4050	6300	9800	13500	18000	23400	29800	36900	46500	56200	66400	78000	90800	102200
10,0	4300	6750	10400	14450	19400	24800	31800	39500	49700	59600	71000	83300	96900	109000

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

a) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E bis 25 m												Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tieflieg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
23400	26200	30200	33900	38400	47800	58600	68600	80700	95500	111600	126700	0,5
26200	29300	33800	37800	43000	53700	65900	77000	91400	105900	125700	142600	0,6
28800	32800	37200	41600	47200	59300	72500	84000	100100	118000	138000	156800	0,7
30900	35500	40300	45000	51000	63500	78100	90400	108400	126400	148200	169000	0,8
34100	38400	43600	48700	55200	68900	84600	98600	117800	135900	160200	182600	0,9
35800	40500	46200	51600	58500	73000	89800	104500	125300	144400	169800	194100	1,0
42100	47900	54300	60900	69100	86500	106000	123500	147400	170500	200900	228400	1,25
50100	58000	65700	73800	83400	104200	128300	149100	178200	206100	235600	275700	1,5
53600	60800	69100	77000	87600	109500	134700	156700	187600	215700	254400	289000	1,75
58400	66500	75300	84400	96000	119300	146900	171000	204200	235400	277400	315100	2,0
69500	78800	89300	100400	113700	141600	174500	202500	242400	280000	328700	374100	2,5
79200	89700	102100	114300	129800	161500	198800	230700	275500	318700	374600	427500	3,0
96800	109900	124500	139600	158400	197600	242500	281400	335900	388700	456800	520700	4,0
112300	127400	144300	162000	183800	231300	280400	326300	388700	450300	526700	602100	5,0
126500	143300	162300	182400	206800	256800	315600	366900	437700	505000	594700	675100	6,0
139300	157900	179100	200900	227600	283300	347700	403900	481500	555900	654900	742900	7,0
151300	171800	194700	218300	247200	307400	377700	437300	523200	605400	711400	805000	8,0
163000	184700	210300	234300	265700	330900	404500	471000	563100	648900	762500	867700	9,0
173900	197200	223600	250200	283700	352800	433300	502300	601100	694100	815400	921500	10,0

b) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 25 bis 50 m												Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tieflieg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
16900	19000	21500	24000	27400	33300	42000	48700	58800	67400	80300	90800	0,5
19100	21800	24500	27400	31500	39100	47800	55900	66600	77700	91800	103500	0,6
20500	23600	27000	30600	34300	42800	52700	61200	73900	85700	100800	114000	0,7
22300	25000	28900	32500	36700	45700	56000	65700	78600	91300	106800	121400	0,8
24300	27400	31500	35200	40000	50000	61100	71400	85100	98700	116300	132000	0,9
25900	29300	33500	37400	42600	53100	65100	76000	90500	104700	124300	140800	1,0
30300	34900	39600	44200	50100	62500	76600	88800	106500	124300	145800	165900	1,25
37000	41900	48800	53500	60600	75500	94400	108200	129700	149600	175700	200700	1,5
38900	44200	50200	56300	63900	79500	97800	113800	135700	157400	185300	211200	1,75
42300	48100	54600	61200	69500	86800	106500	124500	148700	171400	201900	235000	2,0
50700	57600	65200	73200	82600	106500	127300	148000	176800	204600	240900	273500	2,5
57700	65600	74400	83400	94600	118000	145200	168800	201500	232500	273000	311600	3,0
69500	78800	89300	100400	113700	141600	174500	202500	242400	280000	328700	374100	4,0
81500	93400	105800	118800	134800	167700	206300	239600	286500	330900	389500	442200	5,0
92600	105100	119300	133700	151600	188600	231900	269700	322900	372400	436800	497100	6,0
102400	115900	131600	147500	167100	203100	254800	297000	354000	409800	479800	547900	7,0
111300	126300	143100	160500	182200	226300	278000	323300	385000	446000	521900	596100	8,0
119700	135800	154000	172500	195800	243700	299300	347700	414700	479200	563800	642200	9,0
127900	145000	164300	184500	208600	259600	319200	370700	442300	510900	602100	683500	10,0

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefstegeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	c) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 50 bis 75 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	430	680	1050	1500	2000	2650	3250	4150	5200	6400	7550	8850	10400	11700
0,6	490	780	1250	1700	2250	2900	3700	4650	5900	7200	8600	10000	11900	13400
0,7	550	870	1350	1850	2550	3250	4150	5150	6600	8000	9550	11100	13100	14600
0,8	600	930	1450	2000	2700	3500	4450	5550	7100	8550	10100	11900	13900	15600
0,9	640	1000	1550	2150	2900	3750	4800	6050	7650	9250	10900	12800	15000	16700
1,0	680	1050	1660	2300	3100	4000	5100	6400	8050	9750	11500	13500	15800	17500
1,25	820	1250	1950	2700	3700	4750	6150	7600	9600	11500	13700	16100	18800	21100
1,5	1000	1550	2400	3250	4500	5800	7400	9200	11500	13900	16400	19300	22600	25500
1,75	1050	1650	2550	3450	4750	6150	7800	9650	12100	14600	17300	20300	23800	26900
2,0	1150	1800	2800	3750	5100	6650	8450	10400	13300	16000	19000	22200	26000	29400
2,5	1350	2100	3250	4550	6100	7950	10100	12500	15700	19100	22600	26600	31000	34900
3,0	1550	2450	3700	5250	7000	9100	11600	14400	18200	21900	26100	30600	35700	40200
4,0	1900	3000	4600	6450	8600	11100	14200	17700	22300	26900	31800	37500	43700	49200
5,0	2200	3500	5400	7550	10000	13000	16600	20600	25900	31300	37200	43600	50800	57200
6,0	2500	3950	6100	8450	11200	14700	18800	23200	29300	35100	41800	49200	57100	64200
7,0	2800	4350	6750	9300	12500	16200	20800	25700	32300	39000	46100	54300	63200	71000
8,0	3050	4750	7400	10250	13600	17700	22700	27900	35200	42400	50400	59100	68800	77500
9,0	3250	5150	7950	11000	14700	19100	24300	30100	38000	45700	54200	63700	74100	83400
10,0	3500	5500	8450	11800	15800	20400	26000	32100	40700	48800	58000	68000	79200	89100

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefstegeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	d) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 75 bis 100 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	390	590	900	1070	1400	1850	2400	3100	3900	4800	5500	6550	7450	8500
0,6	420	660	1040	1400	1900	2500	3200	4150	5000	6200	7300	8600	10100	11200
0,7	460	730	1150	1600	2150	2750	3500	4400	5550	6800	8100	9400	11200	12700
0,8	490	780	1250	1700	2250	2900	3700	4650	5900	7200	8600	10000	11900	13400
0,9	540	840	1350	1800	2450	3150	4050	5050	6400	8200	9350	10800	12800	14300
1,0	580	910	1400	1950	2650	3400	4300	5450	6950	8400	10200	11600	13700	15300
1,25	690	1100	1700	2300	3150	4050	5200	6500	8200	9900	11700	13800	16000	17800
1,5	840	1300	2050	2750	3800	4900	6300	7800	9800	11800	13900	16500	19200	21700
1,75	900	1400	2150	2950	4050	5250	6650	8250	10400	12500	14900	17500	20300	22900
2,0	970	1500	2300	3200	4450	5750	7250	9000	11300	13600	16100	19000	22100	25000
2,5	1150	1850	2850	3850	5200	6800	8600	10700	13600	16400	19400	22800	26700	30100
3,0	1300	2100	3200	4450	5950	7650	9900	12200	15300	18600	22200	25900	30200	33700
4,0	1650	2550	3950	5500	7350	9500	12100	15100	19100	22900	27300	32100	37400	42200
5,0	1900	3000	4600	6400	8600	11000	14200	17600	22300	26800	31600	37400	43600	49000
6,0	2150	3400	5200	7250	9700	12500	16100	20000	25100	30300	36000	42200	49100	55400
7,0	2400	3700	5800	8000	10700	13900	17700	22000	27700	33300	39600	46600	54300	61200
8,0	2600	4050	6300	8750	11700	15200	19400	24000	30300	36400	43300	50800	59000	66500
9,0	2800	4400	6800	9450	12600	16400	20900	26000	32600	39200	46600	54700	63600	71600
10,0	3000	4700	7300	10150	13500	17500	22300	27600	34800	41900	49600	58400	68000	76500

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefstegeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	c) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 50 bis 75 m											
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:											
	0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226
13800	15900	18000	19700	22400	28000	35100	39400	48200	55600	65000	73900	0,5
15600	17700	20000	22300	25200	31600	39000	44700	54300	62400	74100	84500	0,6
17300	19500	22000	24500	29100	35000	42900	50000	60300	69100	82200	92900	0,7
18400	21000	23500	26200	30100	37100	45900	53700	64100	74200	88000	99300	0,8
19800	22600	25500	28700	32000	40700	49800	58100	69300	81300	95600	107700	0,9
20500	23600	27000	30600	34300	42800	52700	61200	73900	85700	100800	114000	1,0
25000	28200	32300	36100	41000	50600	62700	73300	83400	101100	119500	135500	1,25
30000	34200	38900	43300	49100	61200	75400	87100	104500	122200	143500	163000	1,5
31700	36000	41000	45900	51800	64500	79400	92100	110200	128300	151100	171600	1,75
34600	39200	44600	49700	56400	70500	86500	100800	120600	139100	163800	187100	2,0
41000	46600	52800	59300	67400	84000	103100	119900	143200	165800	195600	221800	2,5
47100	53500	60600	68200	77200	96300	118600	138100	163300	190500	224300	255600	3,0
57500	65400	74200	83100	94600	117600	144700	168300	200700	231800	273100	310700	4,0
67000	76100	86300	96800	110000	136800	168400	195400	234300	270400	320000	361600	5,0
75400	85600	97200	108800	123400	153900	189000	219700	261900	302900	357400	405900	6,0
83500	94700	107400	120600	136600	170000	208900	242600	290100	335100	393700	448500	7,0
90800	103000	116900	131200	148500	185000	227500	264700	315000	365200	428200	487900	8,0
97700	110900	125600	141000	159800	199400	244600	284000	338600	392000	460700	525000	9,0
104500	118400	133600	150400	170700	212500	260900	302900	361500	418300	489300	559200	10,0

d) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 75 bis 100 m												
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
9800	11400	12600	14500	16800	21000	24900	29600	35200	40000	47800	52800	0,5
12700	15200	17500	19100	21700	27000	33600	38100	46700	53500	63100	71300	0,6
14800	16800	19000	21000	23800	30000	37100	42100	51200	59000	69300	79200	0,7
15600	17700	20000	22300	25200	31600	39000	44700	54300	62400	74100	84500	0,8
16900	19000	21500	24000	27400	33300	42000	48700	58800	67400	80300	90800	0,9
18000	20400	23000	25600	29500	36600	43900	52600	62800	72500	86100	97200	1,0
21200	25000	27500	31100	34900	43500	53500	62500	75400	87100	103000	116200	1,25
25600	28900	33100	37000	42100	52500	64400	75100	89400	103500	122700	139100	1,5
27100	30700	35000	39100	44600	55600	68100	79600	94200	109600	129800	147900	1,75
29400	33500	38100	42500	48200	60500	72900	85500	102300	120100	140700	160100	2,0
35400	40000	45500	50800	57700	72000	88500	103000	123400	142200	167400	191400	2,5
40100	45500	51700	58000	65800	82000	100700	117100	139900	162000	191300	217100	3,0
49400	56200	63600	71500	80900	101100	124100	144700	172600	199800	235300	267200	4,0
57300	65200	74100	82900	94400	117300	144400	167600	200100	231100	272200	309800	5,0
64900	73800	83600	93700	106400	132600	163100	189700	226200	262000	308500	350300	6,0
71800	81200	92200	103700	117200	146600	179500	208600	249800	288300	338800	385500	7,0
78000	88600	100500	112400	127600	158800	195500	226800	270900	313600	368800	419900	8,0
84200	95500	108200	121800	137700	171400	210600	244600	292300	337800	398000	452600	9,0
89800	103000	115600	129700	147000	182800	224700	260900	311700	360700	423400	482100	10,0

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel
bis Mitte des tiefstegeleg. Heiz-
körpers der Anlage in Metern

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

a) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,5	—	—	—	100	200	500	1 100	2 100	3 300	5 000	6 900
0,6	0,5	—	—	100	200	700	1 400	2 700	4 100	7 400	10 200
0,7	0,6	0,5	—	100	300	800	1 800	3 700	5 700	8 700	
0,8	0,7	0,6	0,5	100	300	900	2 200	4 200	6 400	9 800	
0,9	0,8	0,7	0,6	200	400	1 200	2 400	4 600	7 000	10 800	
1,0	0,9	0,8	0,7	200	400	1 300	2 700	5 000	7 700		
1,2	1,0	0,9	0,8	200	600	1 500	3 000	6 400	9 800		
1,4	1,2	1,0	0,9	300	600	1 700	3 900	7 100	10 900		
1,6	1,4	1,2	1,0	300	700	1 800	4 200	7 700			
1,8	1,6	1,4	1,2	400	700	2 200	4 600	8 300			
2,0	1,8	1,6	1,4	400	800	2 400	4 900	8 800			
2,2	2,0	1,8	1,6	400	800	2 500	5 100	9 400			
2,4	2,2	2,0	1,8	500	1 000	2 600	5 400	9 900			
2,6	2,4	2,2	2,0	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
2,8	2,6	2,4	2,2	500	1 100	2 900	5 900				
3,0	2,8	2,6	2,4	500	1 100	3 000	6 200				
3,2	3,0	2,8	2,6	600	1 200	3 100	6 400				
3,4	3,2	3,0	2,8	600	1 200	3 200	6 600				
3,6	3,4	3,2	3,0	600	1 300	3 300	7 500				
3,8	3,6	3,4	3,2	600	1 300	3 400	7 700				
4,0	3,8	3,6	3,4	700	1 300	3 500	7 900				
4,5	4,0	3,8	3,6	700	1 400	3 800	8 400				
5,0	4,5	4,0	3,8	800	1 500	4 300	8 900				
5,5	5,0	4,5	4,0	800	1 600	4 500	9 400				
6,0	5,5	5,0	4,5	800	1 700	4 800	9 900				
6,5	6,0	5,5	5,0	900	1 900	5 000	10 300				
7,0	6,5	6,0	5,5	900	2 000	5 200					
7,5	7,0	6,5	6,0	900	2 000	5 400					
8,0	7,5	7,0	6,5	1 000	2 100	5 500					
8,5	8,0	7,5	7,0	1 100	2 200	5 700					
9,0	8,5	8,0	7,5	1 100	2 200	5 700					
9,5	9,0	8,5	8,0	1 100	2 300	6 300					
10,0	9,5	9,0	8,5	1 200	2 300	6 500					
10,5	10,0	9,5	9,0	1 200	2 400	6 600					
11,0	10,5	10,0	9,5	1 300	2 500	7 000					
12,0	11,0	10,5	10,0	1 300	2 600	7 300					
—	12,0	12,0	11,0	1 400	2 900	7 600					
—	—	—	12,0	1 400	3 000	7 900					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

b) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,6 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,6	—	—	—	100	200	600	1 200	2 300	3 500	5 300	7 400
0,7	0,6	—	—	100	300	700	1 500	2 800	5 100	7 800	10 700
0,8	0,7	0,6	—	100	300	800	1 700	3 800	5 900	9 000	
0,9	0,8	0,7	0,6	100	300	1 000	2 300	4 300	6 600	10 100	
1,0	0,9	0,8	0,7	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200		
1,2	1,0	0,9	0,8	200	400	1 400	2 900	5 400	9 400		
1,4	1,2	1,0	0,9	200	600	1 600	3 300	6 900	10 500		
1,6	1,4	1,2	1,0	300	700	1 800	4 100	7 500			
1,8	1,6	1,4	1,2	300	700	1 900	4 400	8 400			
2,0	1,8	1,6	1,4	400	800	2 300	4 800	8 700			
2,2	2,0	1,8	1,6	400	800	2 500	5 000	9 200			
2,4	2,2	2,0	1,8	400	900	2 600	5 300	9 700			
2,6	2,4	2,2	2,0	500	1 000	2 700	5 600	10 200			
2,8	2,6	2,4	2,2	500	1 100	2 900	5 800				
3,0	2,8	2,6	2,4	500	1 100	3 000	6 100				
3,2	3,0	2,8	2,6	600	1 200	3 100	6 300				
3,4	3,2	3,0	2,8	600	1 200	3 200	6 500				
3,6	3,4	3,2	3,0	600	1 200	3 300	7 400				
3,8	3,6	3,4	3,2	600	1 300	3 400	7 600				
4,0	3,8	3,6	3,4	700	1 300	3 500	7 800				
4,5	4,0	3,8	3,6	700	1 400	3 700	8 400				
5,0	4,5	4,0	3,8	700	1 500	4 300	8 900				
5,5	5,0	4,5	4,0	800	1 600	4 500	9 300				
6,0	5,5	5,0	4,5	800	1 700	4 700	9 800				
6,5	6,0	5,5	5,0	900	1 900	4 900	10 200				
7,0	6,5	6,0	5,5	900	2 000	5 100					
7,5	7,0	6,5	6,0	900	2 000	5 300					
8,0	7,5	7,0	6,5	1 000	2 100	5 500					
8,5	8,0	7,5	7,0	1 100	2 200	5 700					
9,0	8,5	8,0	7,5	1 100	2 200	6 300					
9,5	9,0	8,5	8,0	1 200	2 300	6 400					
10,0	9,5	9,0	8,5	1 200	2 400	6 600					
11,0	10,0	10,0	9,0	1 300	2 500	7 000					
12,0	11,0	11,0	10,0	1 300	2 600	7 300					
—	12,0	12,0	11,0	1 400	2 900	7 600					
—	—	—	12,0	1 400	3 000	7 900					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

c) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,7 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,7	—	—	—	100	200	500	1 100	2 100	3 300	5 000	6 900
0,8	0,7	—	—	100	200	700	1 400	2 600	4 000	7 100	9 800
0,9	0,8	0,7	—	100	300	800	1 600	2 900	5 300	8 100	11 100
1,0	0,9	0,8	0,7	100	300	800	1 400	3 800	5 900	9 000	
1,2	1,0	0,9	0,8	200	400	1 000	2 400	4 500	6 900	10 600	
1,4	1,2	1,0	0,9	200	400	1 400	2 700	5 100	7 900		
1,6	1,4	1,2	1,0	200	500	1 500	3 000	6 300	9 700		
1,8	1,6	1,4	1,2	200	600	1 600	3 300	6 900	10 500		
2,0	1,8	1,6	1,4	300	600	1 700	4 000	7 400			
2,2	2,0	1,8	1,6	300	700	1 900	4 300	7 800			
2,4	2,2	2,0	1,8	400	700	2 200	4 500	8 300			
2,6	2,4	2,2	2,0	400	800	2 300	4 800	8 700			
2,8	2,6	2,4	2,2	400	800	2 400	5 000	9 100			
3,0	2,8	2,6	2,4	400	800	2 500	5 200	9 500			
3,2	3,0	2,8	2,6	400	1 000	2 600	5 400	9 800			
3,4	3,2	3,0	2,8	400	1 000	2 700	5 600	10 200			
3,6	3,4	3,2	3,0	500	1 100	2 800	5 800				
3,8	3,6	3,4	3,2	500	1 100	2 900	6 000				
4,0	3,8	3,6	3,4	500	1 100	3 000	6 200				
4,5	4,0	3,8	3,6	600	1 200	3 100	6 400				
5,0	4,5	4,0	3,8	600	1 300	3 400	7 600				
5,5	5,0	4,5	4,0	700	1 400	3 600	8 100				
6,0	5,5	5,0	4,5	700	1 400	4 100	8 500				
6,5	6,0	5,5	5,0	700	1 500	4 300	8 800				
7,0	6,5	6,0	5,5	800	1 500	4 400	9 200				
7,5	7,0	6,5	6,0	800	1 600	4 600	9 500				
8,0	7,5	7,0	6,5	800	1 700	4 800	9 900				
8,5	8,0	7,5	7,0	900	1 700	4 900	10 200				
9,0	8,5	8,0	7,5	900	1 900	5 100					
9,5	9,0	8,5	8,0	900	2 000	5 200					
10,0	9,5	8,0	8,5	900	2 100	5 400					
11,0	10,0	9,5	9,0	1 100	2 200	5 600					
12,0	11,0	10,0	9,5	1 100	2 300	6 300					
—	12,0	11,0	10,0	1 200	2 400	6 600					
—	—	12,0	11,0	1 200	2 500	6 800					
—	—	—	12,0	1 300	2 600	7 100					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

d) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,8 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,8	—	—	—	100	200	600	1 200	2 300	3 500	5 400	7 400
0,9	0,5	—	—	100	200	700	1 400	2 700	4 100	7 400	10 200
1,0	0,9	0,8	—	100	300	800	1 600	3 000	5 500	8 400	
1,2	1,0	0,9	0,8	100	300	900	2 300	4 200	6 500	9 900	
1,4	1,2	1,0	0,9	200	400	1 300	2 500	4 700	7 300	12 500	
1,6	1,4	1,2	1,0	200	400	1 400	2 900	5 300	9 200		
1,8	1,6	1,4	1,2	200	600	1 600	3 100	6 600	10 100		
2,0	1,8	1,6	1,4	200	600	1 700	3 400	7 100			
2,2	2,0	1,8	1,6	300	700	1 800	4 100	7 500			
2,4	2,2	2,0	1,8	300	700	1 900	4 400	7 900			
2,6	2,4	2,2	2,0	300	700	2 200	4 600	8 400			
2,8	2,6	2,4	2,2	400	800	2 300	4 800	8 800			
3,0	2,8	2,6	2,4	400	800	2 400	5 000	9 100			
3,2	3,0	2,8	2,6	400	800	2 500	5 200	9 500			
3,4	3,2	3,0	2,8	400	900	2 600	5 400	9 800			
3,6	3,4	3,2	3,0	500	1 000	2 700	5 600	10 200			
3,8	3,6	3,4	3,2	500	1 100	2 800	5 800				
4,0	3,8	3,6	3,4	500	1 100	2 900	6 000				
4,5	4,0	3,8	3,6	600	1 200	3 100	6 400				
5,0	4,5	4,0	3,8	600	1 300	3 300	7 600				
5,5	5,0	4,5	4,0	700	1 300	3 500	7 800				
6,0	5,5	5,0	4,5	700	1 400	3 700	8 200				
6,5	6,0	5,5	5,0	700	1 500	4 100	8 600				
7,0	6,5	6,0	5,5	700	1 500	4 300	8 900				
7,5	7,0	6,5	6,0	800	1 600	4 500	9 300				
8,0	7,5	7,0	6,5	800	1 600	4 600	9 600				
8,5	8,0	7,5	7,0	800	1 700	4 800	9 900				
9,0	8,5	8,0	7,5	900	1 900	4 900	10 200				
9,5	9,0	8,5	8,0	900	1 900	5 100					
10,0	9,5	9,0	8,5	900	2 000	5 200					
11,0	10,0	9,5	9,0	1 000	2 100	5 500					
12,0	11,0	10,0	9,5	1 100	2 200	5 700					
—	12,0	11,0	10,0	1 100	2 300	6 400					
—	—	12,0	11,0	1 200	2 400	6 600					
—	—	—	12,0	1 200	2 500	6 900					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage
bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

e) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,9 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				m Durchmesser							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,9	—	—	—	100	200	700	1 300	2 500	3 900	6 000	9 700
1,0	—	—	—	100	300	700	1 500	2 800	5 200	7 900	10 800
1,2	0,9	—	—	100	300	900	2 200	4 100	6 300	9 700	
1,4	1,0	0,9	—	200	400	1 300	2 500	4 800	7 300	12 500	
1,6	1,2	1,0	0,9	200	400	1 400	2 800	5 300	9 200		
1,8	1,4	1,2	1,0	200	600	1 600	3 100	6 600	12 100		
2,0	1,6	1,4	1,2	300	600	1 700	3 900	7 100			
2,2	1,8	1,6	1,4	300	700	1 300	4 200	7 600			
2,4	2,0	1,8	1,6	300	700	1 900	4 400	8 100			
2,6	2,2	2,0	1,8	300	800	2 300	4 700	8 500			
2,8	2,4	2,2	2,0	400	800	2 400	4 900	8 900			
3,0	2,6	2,4	2,1	400	800	2 500	5 100	9 300			
3,2	2,8	2,6	2,4	400	900	2 600	5 300	9 700			
3,4	3,0	2,8	2,6	400	1 000	2 700	5 500	10 100			
3,6	3,2	3,0	2,8	500	1 000	2 800	5 700				
3,8	3,4	3,2	3,0	500	1 100	2 900	5 900				
4,0	3,6	3,4	3,2	500	1 100	3 000	6 100				
4,5	3,8	3,6	3,4	600	1 200	3 200	6 500				
5,0	4,0	3,8	3,6	600	1 300	3 400	7 600				
5,5	4,5	4,0	3,8	700	1 400	3 600	8 000				
6,0	5,0	4,5	4,0	700	1 400	3 800	8 400				
6,5	5,5	5,0	4,5	700	1 500	4 200	8 800				
7,0	6,0	5,5	5,0	800	1 600	4 400	9 200				
7,5	6,5	6,0	5,5	800	1 600	4 600	9 500				
8,0	7,0	6,5	6,0	800	1 700	4 800	9 900				
8,5	7,5	7,0	6,5	900	1 700	4 900	10 200				
9,0	8,0	7,5	7,0	900	1 900	5 100					
9,5	8,5	8,0	7,5	1 000	2 000	5 200					
10,0	9,0	8,5	8,0	1 000	2 100	5 400					
10,5	9,5	9,0	8,5	1 000	2 200	5 600					
11,0	10,0	9,5	9,0	1 100	2 300	5 800					
12,0	11,0	10,5	10,0	1 100	2 400	6 000					
—	12,0	11,5	11,0	1 200	2 500	6 200					
—	—	12,0	11,5	1 200	2 600	6 400					
—	—	—	12,0	1 300	2 700	6 600					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage
bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

f) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				m Durchmesser							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
1,0	—	—	—	100	200	700	1 400	2 600	4 000	7 300	10 000
1,2	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 200	
1,4	1,0	—	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	10 800	
1,6	1,2	1,0	—	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
1,8	1,4	1,2	1,0	200	600	1 500	3 100	6 400	9 900		
2,0	1,6	1,4	1,2	300	600	1 700	3 300	7 000	10 700		
2,2	1,8	1,6	1,4	300	700	1 800	4 100	7 500			
2,4	2,0	1,8	1,6	300	700	1 900	4 400	8 000			
2,6	2,2	2,0	1,8	400	700	2 300	4 600	8 400			
2,8	2,4	2,2	2,0	400	800	2 400	4 800	8 800			
3,0	2,6	2,4	2,2	400	800	2 500	5 100	9 200			
3,2	2,8	2,6	2,4	400	900	2 600	5 300	9 600			
3,4	3,0	2,8	2,6	500	1 000	2 700	5 500	10 000			
3,6	3,2	3,0	2,8	500	1 000	2 800	5 700				
3,8	3,4	3,2	3,0	500	1 100	2 900	5 900				
4,0	3,6	3,4	3,2	600	1 100	3 000	6 100				
4,5	3,8	3,6	3,4	600	1 200	3 200	6 500				
5,0	4,0	3,8	3,6	600	1 300	3 400	7 600				
5,5	4,5	4,0	3,8	700	1 400	3 600	8 000				
6,0	5,0	4,5	4,0	700	1 400	3 800	8 400				
6,5	5,5	5,0	4,5	700	1 500	4 300	8 800				
7,0	6,0	5,5	5,0	800	1 600	4 400	9 200				
7,5	6,5	6,0	5,5	800	1 600	4 600	9 500				
8,0	7,0	6,5	6,0	800	1 700	4 800	9 900				
8,5	7,5	7,0	6,5	900	1 900	4 900	10 200				
9,0	8,0	7,5	7,0	900	1 900	5 100					
9,5	8,5	8,0	7,5	1 000	2 000	5 200					
10,0	9,0	8,5	8,0	1 000	2 100	5 400					
11,0	10,0	9,5	9,0	1 100	2 200	5 700					
12,0	11,0	10,5	10,0	1 100	2 300	6 000					
—	12,0	11,5	11,0	1 200	2 400	6 200					
—	—	12,0	11,5	1 200	2 500	6 400					
—	—	—	12,0	1 300	2 600	6 600					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

g) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,25 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
m Durchmesser											
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h				qmm Querschnitt							
1,2	—	—	—	100	200	700	1 400	2 600	4 000	7 200	9 900
1,4	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 200	12 600
1,6	1,2	—	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	10 800	
1,8	1,4	1,2	—	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
2,0	1,6	1,4	—	200	600	1 500	3 100	6 400	9 900		
2,2	1,8	1,6	1,2	300	600	1 700	3 300	7 000	10 800		
2,4	2,0	1,8	1,4	300	700	1 800	4 100	7 500			
2,6	2,2	2,0	1,6	300	700	1 900	4 400	8 000			
2,8	2,4	2,2	1,8	400	700	2 300	4 600	8 400			
3,0	2,6	2,4	2,0	400	800	2 400	4 900	8 900			
3,2	2,8	2,6	2,2	400	800	2 500	5 100	9 300			
3,4	3,0	2,8	2,4	400	900	2 600	5 300	9 700			
3,6	3,2	3,0	2,6	500	1 000	2 700	5 500	10 100			
3,8	3,4	3,2	2,8	500	1 100	2 800	5 700				
4,0	3,6	3,4	3,0	500	1 100	2 900	5 900				
4,5	3,8	3,6	3,2	600	1 200	3 100	6 400				
5,0	4,0	3,8	3,4	600	1 300	3 300	7 500				
5,5	4,5	4,0	3,6	700	1 300	3 500	7 900				
6,0	5,0	4,5	3,8	700	1 400	3 700	8 300				
6,5	5,5	5,0	4,0	700	1 500	4 200	8 700				
7,0	6,0	5,5	4,5	800	1 500	4 400	9 100				
7,5	6,5	6,0	5,0	800	1 600	4 600	9 500				
8,0	7,0	6,5	5,5	800	1 700	4 700	9 800				
8,5	7,5	7,0	6,0	900	1 700	4 900	10 200				
9,0	8,0	7,5	6,5	900	1 900	5 100					
9,5	8,5	8,0	7,0	1 000	2 000	5 200					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 000	2 100	5 400					
11,0	10,0	9,0	8,0	1 100	2 200	5 700					
12,0	11,0	10,0	9,0	1 100	2 300	6 300					
—	12,0	11,0	10,0	1 200	2 400	6 600					
—	—	12,0	11,0	1 200	2 500	6 900					
—	—	—	12,0	1 300	2 600	7 000					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

h) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
m Durchmesser											
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h				qmm Querschnitt							
1,4	—	—	—	100	200	500	1 100	2 100	3 200	4 900	6 800
1,6	—	—	—	100	300	800	1 600	2 900	5 300	8 100	11 100
1,8	1,4	—	—	100	300	900	2 200	4 200	6 500	9 900	
2,0	1,6	1,4	—	200	400	1 300	2 600	4 900	7 500	11 500	
2,2	1,8	1,6	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 400		
2,4	2,0	1,8	1,4	200	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
2,6	2,2	2,0	1,6	300	600	1 700	4 000	7 300			
2,8	2,4	2,2	1,8	300	700	1 800	4 300	7 800			
3,0	2,6	2,4	2,0	300	700	2 200	4 500	8 200			
3,2	2,8	2,6	2,2	400	800	2 300	4 800	8 700			
3,4	3,0	2,8	2,4	400	800	2 400	5 000	9 100			
3,6	3,2	3,0	2,6	400	800	2 500	5 200	9 500			
3,8	3,4	3,2	2,8	500	1 000	2 700	5 400	9 900			
4,0	3,6	3,4	3,0	500	1 000	2 800	5 600	10 300			
4,5	3,8	3,6	3,2	500	1 100	3 000	6 100				
5,0	4,0	3,8	3,4	600	1 200	3 200	6 600				
5,5	4,5	4,0	3,6	600	1 300	3 400	7 700				
6,0	5,0	4,5	3,8	700	1 400	3 600	8 100				
6,5	5,5	5,0	4,0	700	1 400	4 100	8 500				
7,0	6,0	5,5	4,5	700	1 500	4 300	8 900				
7,5	6,5	6,0	5,0	800	1 600	4 500	9 300				
8,0	7,0	6,5	5,5	800	1 600	4 700	9 600				
8,5	7,5	7,0	6,0	800	1 700	4 800	10 000				
9,0	8,0	7,5	6,5	900	1 900	5 000					
9,5	8,5	8,0	7,0	900	2 000	5 100					
10,0	9,0	8,5	7,5	900	2 000	5 300					
11,0	10,0	9,0	8,0	1 000	2 100	5 600					
12,0	11,0	10,0	9,0	1 100	2 200	6 300					
—	12,0	11,0	10,0	1 200	2 400	6 600					
—	—	12,0	11,0	1 200	2 500	6 800					
—	—	—	12,0	1 300	2 500	7 000					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

i) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,75 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
h	h	h	h								
1,8	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 200	12 600
2,0	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	10 900	
2,2	1,8	—	—	200	400	1 400	2 500	5 200	9 000		
2,4	2,0	1,8	—	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,6	2,2	2,0	—	300	600	1 700	3 900	7 100			
2,8	2,4	2,2	1,8	300	700	1 800	4 200	7 600			
3,0	2,6	2,4	2,0	300	700	1 900	4 400	8 100			
3,2	2,8	2,6	2,2	400	800	2 300	4 700	8 600			
3,4	3,0	2,8	2,4	400	800	2 400	4 900	9 000			
3,6	3,2	3,0	2,6	400	800	2 500	5 200	9 400			
3,8	3,4	3,2	2,8	500	1 000	2 600	5 400	9 800			
4,0	3,6	3,4	3,0	500	1 000	2 700	5 600	10 200			
4,5	3,8	3,6	3,2	500	1 100	3 000	6 100				
5,0	4,0	3,8	3,4	600	1 200	3 200	6 600				
5,5	4,5	4,0	3,6	600	1 300	3 400	7 600				
6,0	5,0	4,5	3,8	700	1 400	3 600	8 100				
6,5	5,5	5,0	4,0	700	1 400	4 100	8 500				
7,0	6,0	5,5	4,5	700	1 500	4 300	8 900				
7,5	6,5	6,0	5,0	800	1 600	4 400	9 300				
8,0	7,0	6,5	5,5	800	1 600	4 700	9 700				
8,5	7,5	7,0	6,0	800	1 700	4 800	10 000				
9,0	8,0	7,5	6,5	900	1 900	5 000					
9,5	8,5	8,0	7,0	900	2 000	5 200					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 000	2 000	5 300					
11,0	10,0	9,0	8,0	1 100	2 200	5 600					
12,0	11,0	10,0	9,0	1 100	2 300	6 300					
—	12,0	11,0	10,0	1 200	2 400	6 600					
—	—	12,0	11,0	1 200	2 500	6 900					
—	—	—	12,0	1 300	2 600	7 100					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

k) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 2,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
h	h	h	h								
2,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
2,2	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	10 800	
2,4	2,0	—	—	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
2,6	2,2	2,0	—	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,8	2,4	2,2	—	300	600	1 700	3 900	7 100			
3,0	2,6	2,4	2,0	300	700	1 800	4 200	7 600			
3,2	2,8	2,6	2,2	300	700	1 900	4 400	8 100			
3,4	3,0	2,8	2,4	400	800	2 300	4 700	8 500			
3,6	3,2	3,0	2,6	400	800	2 400	4 900	9 000			
3,8	3,4	3,2	2,8	400	800	2 500	5 200	9 400			
4,0	3,6	3,4	3,0	500	1 000	2 600	5 400	9 800			
4,5	3,8	3,6	3,2	500	1 100	2 900	5 900	10 700			
5,0	4,0	3,8	3,4	600	1 200	3 100	6 400				
5,5	4,5	4,0	3,6	600	1 300	3 300	7 500				
6,0	5,0	4,5	3,8	700	1 300	3 500	7 900				
6,5	5,5	5,0	4,0	700	1 400	3 700	8 300				
7,0	6,0	5,5	4,5	700	1 500	4 200	8 800				
7,5	6,5	6,0	5,0	800	1 600	4 400	9 200				
8,0	7,0	6,5	5,5	800	1 600	4 600	9 500				
8,5	7,5	7,0	6,0	800	1 700	4 800	9 900				
9,0	8,0	7,5	6,5	900	1 900	4 900	10 200				
9,5	8,5	8,0	7,0	900	2 000	5 100					
10,0	9,0	8,5	7,5	1 000	2 000	5 300					
11,0	10,0	9,0	8,0	1 000	2 100	5 600					
12,0	11,0	10,0	9,0	1 100	2 200	6 300					
—	12,0	11,0	10,0	1 200	2 300	6 500					
—	—	12,0	11,0	1 200	2 500	6 800					
—	—	—	12,0	1 300	2 500	7 000					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

l) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 2,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
2,4	—	—	—	100	300	800	1 600	2 900	5 300	5 200	11 200
2,6	—	—	—	100	300	900	2 300	4 300	6 600	10 000	
2,8	2,4	—	—	200	400	1 300	2 600	4 900	7 500		
3,0	2,6	—	—	200	400	1 500	2 900	5 500	9 500		
3,2	2,8	2,4	—	200	600	1 600	3 200	6 800	10 400		
3,4	3,0	2,6	—	300	600	1 700	4 000	7 300			
3,6	3,2	2,8	2,4	300	700	1 900	4 300	7 800			
3,8	3,4	3,0	2,6	400	700	2 200	4 600	8 300			
4,0	3,6	3,2	2,8	400	800	2 300	4 800	8 800			
4,5	3,8	3,4	3,0	400	900	2 600	5 400	9 800			
5,0	4,0	3,6	3,2	500	1 100	2 900	5 900	10 700			
5,5	4,5	3,8	3,4	600	1 200	3 100	6 400				
6,0	5,0	4,0	3,6	600	1 300	3 300	7 500				
6,5	5,5	4,5	3,8	700	1 300	3 500	7 900				
7,0	6,0	5,0	4,0	700	1 400	3 700	8 300				
7,5	6,5	5,5	4,5	700	1 500	4 200	8 800				
8,0	7,0	6,0	5,0	800	1 600	4 400	9 200				
8,5	7,5	6,5	5,5	800	1 600	4 600	9 500				
9,0	8,0	7,0	6,0	800	1 700	4 800	9 900				
9,5	8,5	7,5	6,5	900	1 900	4 900	10 200				
10,0	9,0	8,0	7,0	900	2 000	5 100					
11,0	10,0	8,5	7,5	1 000	2 100	5 400					
12,0	11,0	9,0	8,0	1 100	2 200	5 700					
—	12,0	10,0	9,0	1 200	2 300	6 400					
—	—	11,0	10,0	1 200	2 400	6 700					
—	—	12,0	11,0	1 300	2 500	7 000					
—	—	—	12,0	1 300	2 600	7 200					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

m) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 3,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
3,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
3,2	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 600	7 100	10 800	
3,4	—	—	—	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
3,6	3,0	—	—	300	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
3,8	3,2	—	—	300	600	1 700	3 400	7 100			
4,0	3,4	—	—	300	700	1 800	4 200	7 600			
4,5	3,6	3,0	—	400	800	2 300	4 800	8 800			
5,0	3,8	3,2	3,0	400	900	2 600	5 400	9 800			
5,5	4,0	3,4	3,2	500	1 100	2 900	5 900	10 700			
6,0	4,5	3,6	3,4	600	1 200	3 100	6 400				
6,5	5,0	3,8	3,6	600	1 300	3 300	7 500				
7,0	5,5	4,0	3,8	700	1 300	3 500	7 900				
7,5	6,0	5,0	4,0	700	1 400	3 700	8 300				
8,0	7,5	5,5	4,5	700	1 500	4 200	8 800				
8,5	8,0	6,0	5,0	800	1 600	4 400	9 200				
9,0	8,5	7,0	6,0	800	1 600	4 600	9 500				
9,5	9,0	7,5	7,0	800	1 700	4 800	9 900				
10,0	9,5	8,0	7,5	900	1 900	4 900	10 200				
11,0	10,0	8,5	8,0	900	2 000	5 300					
12,0	11,0	9,0	8,5	1 000	2 100	5 600					
—	12,0	10,0	9,0	1 100	2 200	6 300					
—	—	11,0	10,0	1 200	2 300	6 500					
—	—	12,0	11,0	1 200	2 500	6 800					
—	—	—	12,0	1 300	2 600	7 100					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

n) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 4,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
4,0	—	—	—	100	300	900	1800	3900	6000	9100	12500
4,5	—	—	—	200	500	1500	2900	5500	9500	14400	
5,0	—	—	—	300	700	1800	4200	7600	11600		
5,5	4,0	—	—	400	800	2300	4800	8800			
6,0	4,5	—	—	400	900	2600	5400	9800			
6,5	5,0	4,0	—	500	1100	2900	5900	10700			
7,0	5,5	4,5	—	600	1200	3100	6400				
7,5	6,0	5,0	4,0	600	1300	3300	7500				
8,0	6,5	5,5	4,5	700	1300	3500	7900				
8,5	7,0	6,0	5,0	700	1400	3700	8300				
9,0	7,5	6,5	5,5	700	1500	4200	8800				
9,5	8,0	7,0	6,0	800	1600	4400	9200				
10,0	8,5	7,5	6,5	800	1600	4600	9500				
11,0	9,0	8,0	7,0	900	1900	4900	10200				
12,0	10,0	9,0	8,0	900	2000	5300					
—	11,0	10,0	9,0	1000	2100	5600					
—	12,0	11,0	10,0	1100	2200	6300					
—	—	12,0	11,0	1200	2300	6500					
—	—	—	12,0	1200	2500	6800					
o) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 5,0 m über Mitte Kessel.											
5,0	—	—	—	100	300	900	1800	3900	6000	9100	12500
5,5	—	—	—	200	500	1500	2900	5500	9500	14400	
6,0	—	—	—	300	700	1800	4200	7600	11600		
6,5	5,0	—	—	400	800	2300	4800	8800			
7,0	5,5	—	—	400	900	2600	5400	9800			
7,5	6,0	5,0	—	500	1100	2900	5900	10700			
8,0	6,5	5,5	—	600	1200	3100	6400				
8,5	7,0	6,0	5,0	600	1300	3300	7500				
9,0	7,5	6,5	5,5	700	1300	3500	7900				
9,5	8,0	7,0	6,0	700	1400	3700	8300				
10,0	8,5	7,5	6,5	700	1500	4200	8800				
11,0	9,0	8,0	7,0	800	1600	4600	9500				
12,0	10,0	9,0	8,0	900	1900	4900	10200				
—	11,0	10,0	9,0	900	2000	5300					
—	12,0	11,0	10,0	1000	2100	5600					
—	—	12,0	11,0	1100	2200	6300					
—	—	—	12,0	1200	2300	6500					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

p) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 6,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
6,0	—	—	—	100	300	900	1800	3900	6000	9100	12500
6,5	—	—	—	200	500	1500	2900	5500	9500	14400	
7,0	—	—	—	300	700	1800	4200	7600	11600		
7,5	6,0	—	—	400	800	2300	4800	8800			
8,0	6,5	—	—	400	900	2600	5400	9800			
8,5	7,0	6,0	—	500	1100	2900	5900	10700			
9,0	7,5	6,5	—	600	1200	3100	6400				
9,5	8,0	7,0	6,0	600	1300	3300	7500				
10,0	8,5	7,5	6,5	700	1300	3500	7900				
11,0	9,0	8,0	7,0	700	1400	3700	8300				
12,0	10,0	9,0	8,0	800	1600	4600	9500				
—	11,0	10,0	9,0	900	1900	4900	10200				
—	12,0	11,0	10,0	900	2000	5300					
—	—	11,0	10,0	1000	2100	5600					
—	—	—	11,0	1100	2200	6300					
—	—	—	12,0	1200	2300	6500					
q) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 7,0 m über Mitte Kessel.											
7,0	—	—	—	100	300	900	1800	3900	6000	9100	12500
7,5	—	—	—	200	500	1500	2900	5500	9500	14400	
8,0	—	—	—	300	700	1800	4200	7600	11600		
8,5	7,0	—	—	400	800	2300	4800	8800			
9,0	7,5	—	—	400	900	2600	5400	9800			
9,5	8,0	—	—	500	1100	2900	5900	10700			
10,0	8,5	7,0	—	600	1200	3100	6400				
11,0	9,0	8,0	—	700	1300	3500	7900				
12,0	10,0	9,0	7,0	700	1400	3700	8300				
—	11,0	10,0	8,0	800	1600	4600	9500				
—	12,0	11,0	9,0	900	1900	4900	10200				
—	—	11,0	10,0	900	2000	5300					
—	—	12,0	11,0	1000	2100	5600					
—	—	—	12,0	1100	2200	6300					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

1. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage bis zu 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

r) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 8,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
8,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
8,5	—	—	—	200	500	1 500	2 900	5 500	9 500	14 400	
9,0	—	—	—	300	700	1 800	4 200	7 600	11 600		
9,5	8,0	—	—	400	800	2 300	4 800	8 800			
10,0	8,5	—	—	500	900	2 600	5 400	9 800			
11,0	9,0	8,0	—	600	1 200	3 100	6 400				
12,0	10,0	9,0	—	700	1 300	3 500	7 900				
—	11,0	10,0	8,0	700	1 500	4 200	8 800				
—	12,0	11,0	9,0	800	1 600	4 600	9 500				
—	—	12,0	10,0	900	1 900	4 900	10 200				
—	—	—	11,0	900	2 000	5 300					
—	—	—	12,0	1 000	2 100	5 600					
s) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 9,0 m über Mitte Kessel.											
9,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
9,5	—	—	—	200	500	1 800	2 900	5 500	9 500	14 400	
10,0	—	—	—	300	700	1 500	4 200	7 600	11 600		
11,0	9,0	—	—	400	800	2 300	4 800	8 800			
12,0	10,0	—	—	600	1 200	3 100	6 400	12 500			
—	11,0	—	—	700	1 300	3 500	7 900				
—	12,0	9,0	—	700	1 500	4 200	8 800				
—	—	10,0	—	800	1 600	4 600	9 500				
—	—	12,0	9,0	900	1 900	4 900	10 200				
—	—	—	12,0	900	2 000	5 300					
t) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 10,0 m über Mitte Kessel.											
10,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
11,0	—	—	—	300	700	1 800	4 200	7 600	11 600		
12,0	—	—	—	400	800	2 300	4 800	8 800			
—	10,0	—	—	600	1 200	3 100	6 400	12 500			
—	12,0	—	—	700	1 300	3 500	7 900				
—	—	10,0	—	700	1 500	4 200	8 800				
—	—	12,0	—	800	1 600	4 600	9 500				
—	—	—	10,0	900	1 900	4 900	10 200				
—	—	—	12,0	900	2 000	5 300					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	c) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 50 bis 75 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	150	200	380	720	1200	1450	1900	1980	2250	3000	3650	4150	4650	5100
0,6	170	220	450	800	1250	1550	2000	2300	2750	3500	4000	4950	5600	6350
0,7	200	250	530	880	1300	1630	2100	2700	3300	4150	4750	5800	6500	7650
0,8	240	300	610	970	1350	1750	2250	2900	3600	4450	5100	6200	7000	8100
0,9	300	400	700	1070	1400	1850	2400	3100	3900	4800	5500	6550	7450	8500
1,0	390	570	830	1130	1500	2000	2550	3300	4150	5050	5800	6900	7900	8900
1,25	480	750	1200	1650	2200	2850	3500	4500	5700	7200	8300	9750	11600	12800
1,5	600	930	1450	2000	2700	3500	4450	5550	7100	8550	10100	11900	13900	15600
1,75	690	1100	1700	2300	3150	4050	5200	6500	8200	9900	11700	13800	16000	17800
2,0	770	1200	1850	2550	3500	4500	5900	7250	9100	10900	13000	15300	17800	20100
2,5	1000	1600	2500	3400	4700	5900	7650	9500	11900	14400	17000	20000	23400	26400
3,0	1200	1950	3000	4200	5450	7200	9200	11400	14200	17400	20700	24200	28400	32000
4,0	1600	2500	3900	5400	7200	9300	11900	14800	18700	22500	26700	31400	36600	41300
5,0	1900	3000	4650	6450	8650	11100	14300	17800	22500	27000	32000	37700	44000	49500
6,0	2200	3450	5350	7450	9950	12800	16400	20400	25700	31000	36800	43100	50300	56600
7,0	2450	3850	6000	8300	11100	14400	18500	22800	28900	34500	41000	48400	56300	63300
8,0	2700	4250	6600	9150	12300	15800	20200	25100	31500	38100	45100	53100	61600	69400
9,0	2950	4600	7150	9950	13200	17200	22000	27200	34200	41200	48800	57400	66800	75100
10,0	3200	4950	7700	10700	14200	18500	23600	29100	36600	44200	52500	61700	71800	80800

Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern	d) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 75 bis 100 m													
	Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:													
	0,032	0,038	0,045	0,051	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	0,106	0,111
0,5	90	170	250	350	450	1050	1500	1950	2100	2700	2800	3300	4200	4600
0,6	120	230	330	470	550	1150	1650	2100	2400	3200	3500	4150	4650	5100
0,7	160	300	410	580	700	1300	1800	2300	2750	3500	4000	4950	5600	6350
0,8	210	360	520	700	900	1530	1950	2500	3050	3850	4400	5400	6050	7000
0,9	270	450	600	800	1100	1630	2100	2700	3300	4150	4750	5800	6500	7650
1,0	340	550	850	1050	1350	1750	2250	2900	3600	4450	5100	6200	7000	8100
1,25	410	650	1000	1350	1850	2450	3050	3850	4800	5950	7000	8300	8900	10700
1,5	500	800	1250	1750	2350	3000	3800	4750	6000	7400	8850	10300	12200	13700
1,75	600	930	1450	2000	2700	3500	4450	5550	7100	8550	10100	11900	13900	15600
2,0	670	1050	1650	2250	3050	3900	5000	6250	7900	9600	11300	13300	15500	17300
2,5	900	1350	2150	2950	4050	5250	6650	8250	10400	12500	14900	17500	20300	22900
3,0	1070	1650	2600	3550	4850	6300	8000	9900	12500	15000	17800	20900	24400	27600
4,0	1400	2150	3300	4650	6250	8000	10350	12800	16100	19500	23100	27200	31700	35700
5,0	1660	2600	4000	5600	7500	9750	12400	15400	19500	23400	27800	32900	38200	43000
6,0	1900	3000	4600	6450	8600	11100	14200	17700	22300	26900	31800	37500	43700	49200
7,0	2150	3350	5200	7250	9650	12450	16000	19900	25000	30100	35800	42000	48900	55000
8,0	2350	3700	5750	7950	10550	13750	17600	21800	27400	32900	39300	46000	53700	60400
9,0	2600	4000	6200	8600	11550	14950	19100	23600	29800	35800	42500	50000	58100	65500
10,0	2750	4300	6700	9250	12450	16050	20500	25400	31900	38600	45600	53700	62400	70200

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

A. Hauptleitung (Vertheilungs- und Sammelleitung).

c) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 50 bis 75 m												Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
5750	7150	7850	8900	9800	11600	15600	17500	22600	25300	28700	35200	0,5
7200	8750	9600	11500	12600	15000	19000	21900	26400	30900	38200	42200	0,6
8650	10200	11200	13000	14700	18300	22000	26300	30100	35800	43000	47500	0,7
9200	10800	11900	13700	15800	20000	23400	27900	32600	37900	45400	52100	0,8
9800	11400	12600	14500	16800	21000	24900	29600	35200	40000	47800	56810	0,9
10400	12100	13300	15300	17700	22000	26300	31200	37700	42100	51000	66300	1,0
15200	17200	19500	21600	24500	30800	38100	43400	52800	60700	71700	81800	1,25
18400	21000	23500	26200	30100	37100	45900	53700	64100	74200	88000	99300	1,5
21200	25000	27500	31100	34900	43500	53500	62500	75400	87100	103000	116200	1,75
23700	27600	30600	34400	38900	48500	59400	69500	82900	96300	113100	128500	2,0
30900	35500	40300	45000	51000	63500	78100	90400	108400	126400	148200	169000	2,5
37500	42400	48400	54200	61500	76500	94300	109600	131200	151700	178100	203300	3,0
48400	55000	62200	70000	79200	99100	121200	141700	167800	195600	230500	261900	4,0
57800	65800	75200	83600	95200	118300	145600	169400	202200	233200	274800	312400	5,0
66300	75200	85500	95900	109000	135600	166800	193600	231900	267800	315600	358200	6,0
74200	84200	95700	107100	121400	151600	185900	216200	257900	298100	351700	399600	7,0
81000	92400	104800	117500	133400	166100	204300	237200	283300	326700	385800	438000	8,0
88200	100100	112400	127300	144500	179700	220700	256500	306300	353600	416900	473400	9,0
94600	107600	121800	136500	154900	193000	237100	275200	329300	379900	446600	507600	10,0

d) Horizontale Entfernung des Kessels vom letzten Fallstrang: E über 75 bis 100 m												Senkr. Abstand v. Mitte Kessel bis Mitte des tiefgeleg. Heiz- körpers der Anlage in Metern
Wärmemenge, welche stündlich durch die Rohrleitung gefördert werden kann bei einer Rohrweite (in Metern) von:												
0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
5200	6350	7000	7650	8400	10000	13600	15300	18800	21000	23900	31700	0,5
5750	7150	7850	8900	9800	11600	15600	17500	22600	25300	28700	35200	0,6
7200	8750	9600	11500	12600	15000	19000	21900	26400	30900	38200	42200	0,7
7950	9500	10500	12200	13700	16600	20500	24100	28200	33700	40600	44900	0,8
8650	10200	11200	13000	14700	18300	22000	26300	30100	35800	43000	47500	0,9
9200	10800	11900	13700	15800	20000	23400	27900	32600	37900	45400	52100	1,0
12700	14600	16600	18300	21000	26000	32200	36800	45200	52200	61200	68600	1,25
16000	17800	20300	22900	26000	32500	40000	46000	55800	64000	76500	86600	1,5
18400	21000	23500	26200	30100	37100	45900	53700	64100	74200	88000	99300	1,75
20500	23300	26500	30000	33700	42100	51700	60300	72400	84300	98800	111900	2,0
27100	30700	35000	39100	44600	55600	68100	79600	94200	109600	129800	147900	2,5
32500	36900	42000	46800	53100	66100	81300	94500	113100	131100	154200	175500	3,0
41900	47670	54000	60600	68800	85900	105400	122800	146600	169500	199800	227100	4,0
50400	57400	64900	73000	82600	103000	126700	147900	176100	203900	240000	274500	5,0
57500	65400	74200	83100	94600	117600	144700	168300	200700	231800	273100	310700	6,0
64700	73400	83200	93200	105900	132000	162200	188200	225100	260600	306900	348600	7,0
70900	80400	91100	102400	116000	144600	177800	206500	247200	285400	334800	381700	8,0
76800	87200	98900	110700	125600	156400	192600	223700	266600	308700	363500	412900	9,0
82000	93600	106000	119000	135000	168000	206800	239900	287000	331500	390300	442900	10,0

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

a) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
0,5	0,5	—	—	100	200	500	1 100	2 100	3 300	5 000	6 800
0,6	0,6	0,5	0,5	100	200	600	1 300	2 400	3 600	5 600	9 000
0,7	0,7	0,6	0,6	100	200	700	1 400	2 600	4 000	7 200	9 800
0,8	0,8	0,7	0,7	100	300	700	1 500	2 800	5 100	7 800	10 700
0,9	0,9	0,8	0,8	100	300	800	1 600	3 500	5 400	8 300	
1,0	1,0	0,9	0,9	100	300	800	1 700	3 700	5 800	8 800	
1,2	1,2	1,0	1,0	100	300	900	2 200	4 200	6 400	9 800	
1,4	1,4	1,2	1,2	200	400	1 200	2 400	4 500	7 000	10 700	
1,6	1,6	1,4	1,4	200	400	1 300	2 600	4 900	7 500		
1,8	2,8	1,6	1,6	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
2,0	2,0	1,8	1,8	200	500	1 500	2 900	5 500	9 500		
2,2	2,2	2,0	2,0	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,4	2,4	2,2	2,2	200	600	1 600	3 200	6 800			
2,6	2,6	2,4	2,4	300	600	1 700	3 900	7 100			
2,8	2,8	2,6	2,6	300	600	1 700	4 000	7 400			
3,0	2,9	2,8	2,8	300	700	1 800	4 200	7 600			
3,2	3,0	3,0	2,9	300	700	1 900	4 300	7 900			
3,4	3,2	3,2	3,0	300	700	2 200	4 500	8 100			
3,6	3,4	3,4	3,2	400	700	2 200	4 600	8 400			
3,8	3,6	3,6	3,4	400	800	2 300	4 700	8 600			
4,0	3,8	3,8	3,6	400	800	2 400	4 900	8 900			
4,5	4,0	4,0	3,8	400	800	2 500	5 200	9 400			
5,0	4,5	4,5	4,0	500	1 000	2 700	5 500	10 000			
5,5	5,0	5,0	4,5	500	1 100	2 800	5 700				
6,0	5,5	5,5	5,0	500	1 100	2 900	6 000				
6,5	6,0	6,0	5,5	600	1 200	3 100	6 300				
7,0	6,5	6,5	6,0	600	1 200	3 200	7 000				
7,5	7,0	7,0	6,5	600	1 200	3 300	7 400				
8,0	7,5	7,5	7,0	600	1 300	3 400	7 600				
8,5	8,0	8,0	7,5	700	1 300	3 500	7 900				
9,0	8,5	8,5	8,0	700	1 400	3 600	8 100				
9,5	9,0	9,0	8,5	700	1 400	3 700	8 300				
10,0	9,5	9,5	9,0	700	1 400	4 100	8 500				
11,0	10,0	10,0	9,5	800	1 500	4 300	9 000				
12,0	11,0	11,0	10,0	800	1 600	4 500	9 400				
13,0	12,0	12,0	11,0	800	1 700	4 700	9 700				
14,0	13,0	13,0	12,0	900	1 700	4 900	10 100				
15,0	14,0	14,0	13,0	900	1 900	5 100					
16,0	15,0	15,0	14,0	900	2 000	5 200					
17,0	16,0	16,0	15,0	900	2 100	5 400					
18,0	17,0	17,0	16,0	1 000	2 100	5 500					
19,0	18,0	18,0	17,0	1 100	2 200	5 700					
20,0	19,0	19,0	18,0	1 100	2 200	5 900					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

b) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,6 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
0,6	0,6	—	—	100	200	600	1 200	2 300	3 500	5 400	7 400
0,7	0,7	0,6	0,6	100	200	700	1 300	2 500	3 900	7 000	9 700
0,8	0,8	0,7	0,7	100	200	700	1 500	2 800	5 000	7 600	10 500
0,9	0,9	0,8	0,8	100	300	800	1 600	3 500	5 400	8 200	
1,0	1,0	0,9	0,9	100	300	800	1 700	3 700	5 700	8 700	
1,2	1,2	1,0	1,0	100	300	900	2 200	4 100	6 300	9 700	
1,4	1,4	1,2	1,2	200	400	1 000	2 400	4 500	6 900	10 600	
1,6	1,6	1,4	1,4	200	400	1 300	2 600	4 800	7 500		
1,8	1,8	1,6	1,6	200	400	1 400	2 800	5 200	8 900		
2,0	2,0	1,8	1,8	200	400	1 500	2 900	5 500	9 500		
2,2	2,2	2,0	2,0	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
2,4	2,4	2,2	2,2	200	600	1 600	3 200	6 800			
2,6	2,6	2,4	2,4	300	600	1 700	3 900	7 100			
2,8	2,8	2,6	2,6	300	600	1 700	4 000	7 400			
3,0	2,9	2,8	2,8	300	700	1 800	4 200	7 600			
3,2	3,0	2,9	2,9	300	700	1 900	4 300	7 900			
3,4	3,2	3,0	3,0	300	700	2 200	4 500	8 200			
3,6	3,4	3,2	3,2	400	700	2 300	4 600	8 400			
3,8	3,6	3,4	3,4	400	800	3 300	4 800	8 700			
4,0	3,8	3,6	3,6	400	800	2 400	4 900	8 900			
4,5	4,0	3,8	3,8	400	800	2 500	5 200	9 900			
5,0	4,5	4,0	4,0	400	1 000	2 700	5 500	10 000			
5,5	5,0	4,5	4,5	500	1 100	2 800	5 800				
6,0	5,5	5,0	5,0	500	1 100	2 900	6 000				
6,5	6,0	5,5	5,5	500	1 200	3 100	6 300				
7,0	6,5	6,0	6,0	600	1 200	3 200	6 500				
7,5	7,0	6,5	6,5	600	1 300	3 300	7 400				
8,0	7,5	7,0	7,0	600	1 300	3 400	7 600				
8,5	8,0	7,5	7,5	700	1 300	3 500	7 900				
9,0	8,5	8,0	8,0	700	1 400	3 600	8 100				
9,5	9,0	8,5	8,5	700	1 400	3 700	8 300				
10,0	9,5	9,0	9,0	700	1 500	4 100	8 800				
11,0	10,0	9,5	9,5	800	1 500	4 300	9 200				
12,0	11,0	10,0	10,0	800	1 600	4 500	9 600				
13,0	12,0	11,0	11,0	800	1 700	4 700	10 000				
14,0	13,0	12,0	12,0	900	1 700	4 900					
15,0	14,0	13,0	13,0	900	1 900	5 100					
16,0	15,0	14,0	14,0	900	2 000	5 300					
17,0	16,0	15,0	15,0	1 000	2 100	5 400					
18,0	17,0	16,0	16,0	1 000	2 100	5 600					
19,0	18,0	17,0	17,0	1 100	2 200	5 700					
20,0	19,0	18,0	18,0	1 100	2 300	5 900					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

c) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,7 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,7	0,7	—	—	100	200	500	1 100	2 100	3 200	5 000	6 900
0,8	0,8	0,7	0,7	100	200	600	1 200	2 300	3 600	5 500	7 500
0,9	0,9	0,8	0,8	100	200	600	1 300	2 500	3 900	6 900	9 500
1,0	1,0	0,9	0,9	100	200	700	1 400	2 700	4 100	7 400	10 200
1,2	1,2	1,0	1,0	100	300	800	1 600	3 500	5 400	8 300	
1,4	1,3	1,2	1,2	100	300	800	1 700	3 800	5 900	9 000	
1,6	1,4	1,4	1,4	100	300	900	2 200	4 200	6 400	9 800	
1,8	1,6	1,6	1,6	200	400	1 000	2 400	4 400	6 800	10 400	
2,0	1,8	1,8	1,8	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200		
2,2	2,0	2,0	2,0	200	400	1 300	2 700	5 000	7 600		
2,4	2,2	2,2	2,2	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
2,6	2,4	2,4	2,4	200	400	1 400	2 900	5 400	9 400		
2,8	2,6	2,6	2,6	200	600	1 500	3 000	6 400	9 800		
3,0	2,8	2,8	2,7	200	600	1 600	3 100	6 600	10 100		
3,2	3,0	3,0	2,8	300	600	1 600	3 300	6 800			
3,4	3,2	3,2	3,0	300	600	1 700	3 800	7 100			
3,6	3,4	3,4	3,2	300	600	1 700	4 000	7 300			
3,8	3,6	3,6	3,4	300	700	1 800	4 100	7 500			
4,0	3,8	3,8	3,6	300	700	1 800	4 200	7 700			
4,5	4,0	4,0	3,8	300	700	2 200	4 500	8 200			
5,0	4,5	4,5	4,0	400	800	2 300	4 700	8 600			
5,5	5,0	5,0	4,5	400	800	2 400	5 000	9 100			
6,0	5,5	5,5	5,0	400	800	2 500	5 200	9 500			
6,5	6,0	6,0	5,5	400	1 000	2 700	5 400	9 900			
7,0	6,5	6,5	6,0	400	1 070	2 800	5 600	10 300			
7,5	7,0	7,0	6,5	500	1 160	2 900	5 800				
8,0	7,5	7,5	7,0	500	1 100	3 000	6 000				
8,5	8,0	8,0	7,5	500	1 200	3 000	6 200				
9,0	8,5	8,5	8,0	600	1 200	3 100	6 400				
9,5	9,0	9,0	8,5	600	1 200	3 200	6 600				
10,0	9,5	9,5	9,0	600	1 300	3 300	7 400				
11,0	10,0	10,0	9,5	600	1 300	3 500	7 800				
12,0	11,0	11,0	10,0	700	1 400	3 600	8 200				
13,0	12,0	12,0	11,0	700	1 400	4 100	8 500				
14,0	13,0	13,0	12,0	700	1 500	4 300	8 800				
15,0	14,0	14,0	13,0	800	1 600	4 400	9 100				
16,0	15,0	15,0	14,0	900	1 600	4 600	9 400				
17,0	16,0	16,0	15,0	900	1 800	4 700	9 700				
18,0	17,0	17,0	16,0	1 000	2 000	5 200	10 200				
19,0	18,0	18,0	17,0	1 000	2 000	5 300					
20,0	19,0	19,0	18,0	1 000	2 100	5 400					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

d) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,8 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,8	—	—	—	100	200	600	1 200	2 300	3 500	5 400	7 400
0,9	0,8	—	—	100	200	600	1 300	2 500	3 800	5 800	9 400
1,0	0,9	0,8	—	100	200	700	1 400	2 600	4 100	7 300	10 000
1,2	1,0	0,9	0,8	100	300	800	1 600	2 900	5 300	8 200	
1,4	1,2	1,0	0,9	100	300	800	1 700	3 800	5 900	9 000	
1,6	1,4	1,2	1,0	100	300	900	2 200	4 100	6 300	9 700	
1,8	1,6	1,4	1,2	200	300	1 000	2 300	4 400	6 800	10 300	
2,0	1,8	1,6	1,4	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200		
2,2	2,0	1,8	1,6	200	400	1 300	2 600	4 900	7 600		
2,4	2,2	2,0	1,8	200	400	1 400	2 800	5 200	8 000		
2,6	2,4	2,2	2,0	200	400	1 400	2 900	5 400	8 300		
2,8	2,6	2,4	2,2	200	500	1 500	3 000	6 300	9 700		
3,0	2,8	2,6	2,4	300	600	1 600	3 100	6 600	10 100		
3,2	3,0	2,8	2,6	300	600	1 600	3 200	6 800			
3,4	3,2	3,0	2,8	300	600	1 700	3 400	7 000			
3,6	3,4	3,2	3,0	300	600	1 700	4 000	7 300			
3,8	3,6	3,4	3,2	300	700	1 800	4 100	7 500			
4,0	3,8	3,6	3,4	300	700	1 800	4 200	7 700			
4,5	4,0	3,8	3,6	400	700	2 200	4 500	8 200			
5,0	4,5	4,0	3,8	400	700	2 300	4 600	8 500			
5,5	5,0	4,5	4,0	400	800	2 400	5 000	9 100			
6,0	5,5	5,0	4,0	400	800	2 500	5 200	9 500			
6,5	6,0	5,5	5,0	400	1 000	2 700	5 400	9 900			
7,0	6,5	6,0	5,5	400	1 000	2 800	5 600	10 300			
7,5	7,0	6,5	6,0	500	1 100	2 900	5 800				
8,0	7,5	7,0	6,5	500	1 100	3 000	6 000				
8,5	8,0	7,5	7,0	500	1 200	3 000	6 200				
9,0	8,5	8,0	7,5	600	1 200	3 100	6 400				
9,5	9,0	8,5	8,0	600	1 200	3 200	6 600				
10,0	9,5	9,0	8,5	600	1 300	3 300	7 400				
11,0	10,0	9,5	9,0	600	1 300	3 500	7 800				
12,0	11,0	10,0	9,5	700	1 400	3 600	8 200				
13,0	12,0	11,0	10,0	700	1 400	4 100	8 500				
14,0	13,0	12,0	11,0	700	1 500	4 300	8 800				
15,0	14,0	13,0	12,0	800	1 600	4 400	9 100				
16,0	15,0	14,0	13,0	800	1 600	4 600	9 400				
17,0	16,0	15,0	14,0	800	1 700	4 700	9 700				
18,0	17,0	16,0	15,0	800	1 700	4 800	10 000				
19,0	18,0	17,0	16,0	900	1 900	5 000					
20,0	19,0	18,0	17,0	900	2 000	5 100					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

e) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 0,9 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
0,9	—	—	—	100	200	600	1 300	2 400	3 800	5 800	9 300
1,0	0,9	—	—	100	200	700	1 400	2 600	4 100	7 300	10 000
1,2	1,0	0,9	—	100	300	800	1 600	2 900	5 300	8 200	
1,4	1,2	1,0	0,9	100	300	800	1 700	3 800	5 900	9 000	
1,6	1,4	1,2	1,0	100	300	900	2 200	4 100	6 400	9 700	
1,8	1,6	1,4	1,2	200	400	1 000	2 400	4 400	6 800	10 400	
2,0	1,8	1,6	1,4	200	400	1 200	2 500	4 700	7 300		
2,2	2,0	1,8	1,6	200	400	1 300	2 700	5 000	7 700		
2,4	2,2	2,0	1,8	200	400	1 400	2 800	5 200	9 000		
2,6	2,4	2,2	2,0	200	400	1 500	2 900	5 500	9 500		
2,8	2,6	2,4	2,2	200	600	1 500	3 000	6 400	9 800		
3,0	2,8	2,6	2,4	300	600	1 600	3 200	6 600	10 400		
3,2	3,0	2,8	2,6	300	600	1 600	3 300	6 900			
3,4	3,2	3,0	2,8	300	600	1 700	3 900	7 100			
3,6	3,4	3,2	3,0	300	600	1 700	4 000	7 300			
3,8	3,6	3,4	3,2	300	700	1 800	4 100	7 600			
4,0	3,8	3,6	3,4	400	700	1 800	4 300	7 800			
4,5	4,0	3,8	3,6	400	700	2 200	4 500	8 300			
5,0	4,5	4,0	3,8	400	800	2 300	4 800	8 700			
5,5	5,0	4,5	4,0	400	800	2 500	5 000	9 200			
6,0	5,5	5,0	4,5	400	900	2 600	5 300	9 600			
6,5	6,0	5,5	5,0	400	1 000	2 700	5 500	10 000			
7,0	6,5	6,0	5,5	500	1 100	2 800	5 700				
7,5	7,0	6,5	6,0	500	1 100	2 900	5 900				
8,0	7,5	7,0	6,5	500	1 100	3 000	6 100				
8,5	8,0	7,5	7,0	600	1 200	3 100	6 300				
9,0	8,5	8,0	7,5	600	1 200	3 200	6 500				
9,5	9,0	8,5	8,0	600	1 200	3 300	7 300				
10,0	9,5	9,0	8,5	600	1 300	3 400	7 500				
11,0	10,0	9,5	9,0	700	1 300	3 500	7 900				
12,0	11,0	10,0	9,5	700	1 400	3 700	8 300				
13,0	12,0	11,0	10,0	700	1 500	4 200	8 600				
14,0	13,0	12,0	11,0	800	1 500	4 300	9 000				
15,0	14,0	13,0	12,0	800	1 600	4 500	9 300				
16,0	15,0	14,0	13,0	800	1 600	4 600	9 600				
17,0	16,0	15,0	14,0	800	1 700	4 800	9 900				
18,0	17,0	16,0	15,0	900	1 700	4 900	10 200				
19,0	18,0	17,0	16,0	900	1 900	5 100					
20,0	19,0	18,0	17,0	900	2 000	5 200					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

f) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
1,0	—	—	—	100	200	700	1 400	2 900	4 000	7 300	10 000
1,2	1,0	—	—	100	300	800	1 600	2 900	4 500	8 200	
1,4	1,2	1,0	—	100	300	800	1 700	3 800	5 900	9 000	
1,6	1,4	1,2	1,0	100	300	900	2 200	4 200	6 400	9 800	
1,8	1,6	1,4	1,2	200	400	1 000	2 400	4 500	6 900	10 500	
2,0	1,8	1,6	1,4	200	400	1 300	2 500	4 700	7 300		
2,2	2,0	1,8	1,6	200	400	1 300	2 700	5 000	7 700		
2,4	2,2	2,0	1,8	200	400	1 400	2 800	5 200	9 100		
2,6	2,4	2,2	2,0	200	500	1 500	2 900	5 500	9 500		
2,8	2,6	2,4	2,2	200	600	1 500	3 100	6 400	9 900		
3,0	2,8	2,6	2,4	300	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
3,2	3,0	2,8	2,6	300	600	1 600	3 300	6 900			
3,4	3,2	3,0	2,8	300	600	1 700	3 900	7 100			
3,6	3,4	3,2	3,0	300	600	1 700	4 000	7 400			
3,8	3,6	3,4	3,2	300	700	1 800	4 200	7 600			
4,0	3,8	3,6	3,4	300	700	1 900	4 300	7 800			
4,5	4,0	3,8	3,6	400	700	2 200	4 600	8 300			
5,0	4,5	4,0	3,8	400	800	2 400	4 800	8 800			
5,5	5,0	4,5	4,0	400	800	2 500	5 100	9 300			
6,0	5,5	5,0	4,5	400	900	2 600	5 300	9 700			
6,5	6,0	5,5	5,0	400	1 000	2 700	5 500	10 100			
7,0	6,5	6,0	5,5	500	1 100	2 800	5 800				
7,5	7,0	6,5	6,0	500	1 100	2 900	6 000				
8,0	7,5	7,0	6,5	500	1 100	3 000	6 200				
8,5	8,0	7,5	7,0	600	1 200	3 100	6 400				
9,0	8,5	8,0	7,5	600	1 200	3 200	6 600				
9,5	9,0	8,5	8,0	600	1 300	3 300	7 400				
10,0	9,5	9,0	8,5	600	1 300	3 400	7 600				
11,0	10,0	9,5	9,0	700	1 400	3 600	8 000				
12,0	11,0	10,0	9,5	700	1 400	3 700	8 300				
13,0	12,0	11,0	10,0	700	1 500	4 200	8 700				
14,0	13,0	12,0	11,0	800	1 500	4 400	9 000				
15,0	14,0	13,0	12,0	800	1 600	4 500	9 400				
16,0	15,0	14,0	13,0	800	1 600	4 700	9 700				
17,0	16,0	15,0	14,0	800	1 700	4 800	10 000				
18,0	17,0	16,0	15,0	900	1 900	5 000					
19,0	18,0	17,0	16,0	900	1 900	5 100					
20,0	19,0	18,0	17,0	900	2 000	5 200					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

g) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,25 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	m Durchmesser							
h	h	h	h	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
qmm Querschnitt											
1,2	—	—	—	100	200	700	1 400	2 700	4 200	7 500	10 300
1,4	1,2	—	—	100	300	800	1 600	3 600	5 500	8 400	
1,6	1,4	1,2	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 200	
1,8	1,6	1,4	1,2	100	300	900	2 300	4 300	6 600	10 000	
2,0	1,8	1,6	1,4	200	400	1 200	2 400	4 600	7 000		
2,2	2,0	1,8	1,6	200	400	1 300	2 600	4 800	7 500		
2,4	2,2	2,0	1,8	200	400	1 400	2 700	5 100	8 800		
2,6	2,4	2,2	2,0	200	400	1 400	2 900	5 300	9 200		
2,8	2,6	2,4	2,2	200	500	1 500	3 000	6 300	9 700		
3,0	2,8	2,6	2,4	200	600	1 600	3 100	6 600	10 100		
3,2	3,0	2,8	2,6	300	600	1 600	3 200	6 800			
3,4	3,2	3,0	2,8	300	600	1 700	3 900	7 000			
3,6	3,4	3,2	3,0	300	600	1 700	4 000	7 300			
3,8	3,6	3,4	3,2	300	700	1 800	4 100	7 500			
4,0	3,8	3,6	3,4	300	700	1 800	4 200	7 700			
4,5	4,0	3,8	3,6	300	700	2 200	4 500	8 300			
5,0	4,5	4,0	3,8	400	800	2 300	4 800	8 700			
5,5	5,0	4,5	4,0	400	800	2 500	5 100	9 200			
6,0	5,5	5,0	4,5	400	900	2 600	5 300	9 700			
6,5	6,0	5,5	5,0	400	1 000	2 700	5 500	10 100			
7,0	6,5	6,0	5,5	500	1 100	2 800	5 800				
7,5	7,0	6,5	6,0	500	1 100	2 900	6 000				
8,0	7,5	7,0	6,5	500	1 100	3 000	6 200				
8,5	8,0	7,5	7,0	600	1 200	3 100	6 400				
9,0	8,5	8,0	7,5	600	1 200	3 200	6 600				
9,5	9,0	8,5	8,0	600	1 300	3 300	7 400				
10,0	9,5	9,0	8,5	600	1 300	3 400	7 600				
11,0	10,0	9,5	9,0	700	1 400	3 600	8 000				
12,0	11,0	10,0	9,5	700	1 400	3 800	8 400				
13,0	12,0	11,0	10,0	700	1 400	4 100	8 500				
14,0	13,0	12,0	11,0	800	1 500	4 400	9 100				
15,0	14,0	13,0	12,0	800	1 600	4 500	9 400				
16,0	15,0	14,0	13,0	800	1 700	4 700	9 700				
17,0	16,0	15,0	14,0	800	1 700	4 900	10 000				
18,0	17,0	16,0	15,0	900	1 900	5 000					
19,0	18,0	17,0	16,0	900	2 000	5 100					
20,0	19,0	18,0	17,0	900	2 000	5 300					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

h) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	m Durchmesser							
h	h	h	h	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
qmm Querschnitt											
1,4	—	—	—	100	200	700	1500	2800	5000	7700	10600
1,6	—	—	—	100	300	800	1700	3700	5700	8600	
1,8	1,4	—	—	100	300	900	2100	4000	6200	9400	
2,0	1,6	1,4	—	200	300	1000	2300	4300	6700	10200	
2,2	1,8	1,6	1,4	200	400	1200	2500	4600	7100		
2,4	2,0	1,8	1,6	200	400	1300	2600	4900	7500		
2,6	2,2	2,0	1,8	200	400	1400	2800	5200	8900		
2,8	2,4	2,2	2,0	200	400	1400	2900	5400	9400		
3,0	2,6	2,4	2,2	200	600	1500	3000	6400	9800		
3,2	2,8	2,6	2,4	300	600	1600	3200	6600	10200		
3,4	3,0	2,8	2,6	300	600	1600	3300	6900			
3,6	3,2	3,0	2,8	300	600	1700	3900	7100			
3,8	3,4	3,2	3,0	300	600	1700	4000	7400			
4,0	3,6	3,4	3,2	300	700	1800	4200	7600			
4,5	3,8	3,6	3,4	300	700	1900	4500	8100			
5,0	4,0	3,8	3,6	400	800	2300	4700	8600			
5,5	4,5	4,0	3,8	400	800	2400	5000	9100			
6,0	5,0	4,5	4,0	400	900	2600	5200	9600			
6,5	5,5	5,0	4,5	400	1000	2700	5500	10000			
7,0	6,0	5,5	5,0	500	1000	2800	5700				
7,5	6,5	6,0	5,5	500	1100	2900	5900				
8,0	7,0	6,5	6,0	500	1100	3000	6100				
8,5	7,5	7,0	6,5	600	1200	3100	6300				
9,0	8,0	7,5	7,0	600	1200	3200	6500				
9,5	8,5	8,0	7,5	600	1200	3300	7400				
10,0	9,0	8,5	8,0	600	1300	3400	7600				
11,0	9,5	9,0	8,5	700	1400	3600	8000				
12,0	10,0	9,5	9,0	700	1400	3700	8300				
13,0	11,0	10,0	9,5	700	1500	4200	8700				
14,0	12,0	11,0	10,0	800	1500	4400	9100				
15,0	13,0	12,0	11,0	800	1600	4500	9400				
16,0	14,0	13,0	12,0	800	1700	4700	9700				
17,0	15,0	14,0	13,0	800	1700	4800	10000				
18,0	16,0	15,0	14,0	900	1900	5000					
19,0	17,0	16,0	15,0	900	2000	5100					
20,0	18,0	17,0	16,0	900	2000	5300					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

i) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 1,75 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
1,8	—	—	—	100	300	800	1 700	3 800	5 800	8 900	14 000
2,0	—	—	—	100	300	900	2 200	4 100	6 300	9 700	
2,2	1,8	—	—	200	400	1 000	2 400	4 400	6 800	10 400	
2,4	2,0	1,8	—	200	400	1 200	2 500	4 700	7 300		
2,6	2,2	2,0	1,8	200	400	1 300	2 700	5 000	7 700		
2,8	2,4	2,2	2,0	200	400	1 400	2 800	5 300	9 100		
3,0	2,6	2,4	2,2	200	500	1 500	3 000	5 500	9 600		
3,2	2,8	2,6	2,4	200	600	1 500	3 100	6 500	10 000		
3,4	3,0	2,8	2,6	300	600	1 600	3 200	6 700			
3,6	3,2	3,0	2,8	300	600	1 700	3 300	7 000			
3,8	3,4	3,2	3,0	300	600	1 700	4 000	7 200			
4,0	3,6	3,4	3,2	300	700	1 800	4 100	7 500			
4,5	3,8	3,6	3,4	300	700	1 900	4 400	8 000			
5,0	4,0	3,8	3,6	400	800	2 300	4 700	8 600			
5,5	4,5	4,0	3,8	400	800	2 400	5 000	9 000			
6,0	5,0	4,5	4,0	400	800	2 500	5 200	9 500			
6,5	5,5	5,0	4,5	400	1 000	2 700	5 500	9 900			
7,0	6,0	5,5	5,0	500	1 000	2 800	5 700	10 400			
7,5	6,5	6,0	5,5	500	1 100	2 900	5 900				
8,0	7,0	6,5	6,0	500	1 100	3 000	6 100				
8,5	7,5	7,0	6,5	600	1 200	3 100	6 300				
9,0	8,0	7,5	7,0	600	1 200	3 200	6 500				
9,5	8,5	8,0	7,5	600	1 200	3 300	7 400				
10,0	9,0	8,5	8,0	600	1 300	3 400	7 600				
11,0	9,5	9,0	8,5	700	1 400	3 600	8 000				
12,0	10,0	9,5	9,0	700	1 400	3 800	8 400				
13,0	11,0	10,0	9,5	700	1 500	4 200	8 800				
14,0	12,0	11,0	10,0	800	1 500	4 400	9 100				
15,0	13,0	12,0	11,0	800	1 600	4 600	9 400				
16,0	14,0	13,0	12,0	800	1 700	4 700	9 800				
17,0	15,0	14,0	13,0	900	1 700	4 900	10 100				
18,0	16,0	15,0	14,0	900	1 900	5 000					
19,0	17,0	16,0	15,0	900	2 000	5 200					
20,0	18,0	17,0	16,0	900	2 000	5 300					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

k) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 2,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
2,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	14 000
2,2	—	—	—	100	300	900	2 300	4 200	6 500	9 900	
2,4	2,0	—	—	200	400	1 000	2 400	4 500	7 000	10 700	
2,6	2,2	2,0	—	200	400	1 300	2 600	4 800	7 400		
2,8	2,4	2,2	—	200	400	1 400	2 700	5 100	7 900		
3,0	2,6	2,4	2,0	200	400	1 400	2 900	5 400	9 800		
3,2	2,8	2,6	2,2	200	500	1 500	3 000	6 300	9 700		
3,4	3,0	2,8	2,4	300	600	1 600	3 100	6 600	10 100		
3,6	3,2	3,0	2,6	300	600	1 600	3 300	6 900			
3,8	3,4	3,2	2,8	300	600	1 700	3 900	7 100			
4,0	3,6	3,4	3,0	300	600	1 700	4 000	7 400			
4,5	3,8	3,6	3,2	300	700	1 900	4 300	7 900			
5,0	4,0	3,8	3,4	400	700	2 300	4 600	8 500			
5,5	4,5	4,0	3,6	400	800	2 400	4 900	9 000			
6,0	5,0	4,5	3,8	400	800	2 500	5 200	9 400			
6,5	5,5	5,0	4,0	400	1 000	2 700	5 400	9 900			
7,0	6,0	5,5	4,5	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
7,5	6,5	6,0	5,0	500	1 100	2 900	5 900				
8,0	7,0	6,5	5,5	500	1 100	3 000	6 100				
8,5	7,5	7,0	6,0	600	1 200	3 100	6 300				
9,0	8,0	7,5	6,5	600	1 200	3 200	6 500				
9,5	8,5	8,0	7,0	600	1 200	3 300	7 400				
10,0	9,0	8,5	7,5	600	1 300	3 400	7 600				
11,0	10,0	9,0	8,0	700	1 400	3 600	8 000				
12,0	11,0	10,0	9,0	700	1 400	3 800	8 400				
13,0	12,0	11,0	10,0	700	1 500	4 200	8 800				
14,0	13,0	12,0	11,0	800	1 500	4 400	9 100				
15,0	14,0	13,0	12,0	800	1 600	4 600	9 500				
16,0	15,0	14,0	13,0	800	1 700	4 700	9 800				
17,0	16,0	15,0	14,0	900	1 700	4 900	10 100				
18,0	17,0	16,0	15,0	900	1 900	5 000					
19,0	18,0	17,0	16,0	900	2 000	5 200					
20,0	19,0	18,0	17,0	900	2 000	5 300					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

1) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 2,5 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				m Durchmesser							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
2,4	—	—	—	100	300	800	1 700	3 700	5 700	8 700	
2,6	—	—	—	100	300	900	2 200	4 100	6 200	9 500	
2,8	2,4	—	—	200	300	1 000	2 300	4 400	6 700	10 300	
3,0	2,6	—	—	200	400	1 200	2 500	4 700	7 300		
3,2	2,8	2,4	—	200	400	1 300	2 700	5 000	7 600		
3,4	3,0	2,6	2,4	200	400	1 400	2 800	5 200	9 100		
3,6	3,2	2,9	2,6	200	400	1 500	2 900	5 500	9 500		
3,8	3,4	3,0	2,8	300	600	1 500	3 100	6 500	9 900		
4,0	3,6	3,2	3,0	300	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
4,5	3,8	3,4	3,2	300	600	1 700	4 000	7 400			
5,0	4,0	3,6	3,4	300	700	1 900	4 300	7 900			
5,5	4,5	3,8	3,6	400	700	2 300	4 600	8 400			
6,0	5,0	4,0	3,8	400	800	2 400	4 900	9 000			
6,5	5,5	4,5	4,0	400	800	2 500	5 200	9 400			
7,0	6,0	5,0	4,5	400	1 000	2 700	5 400	9 900			
7,5	6,5	5,5	5,0	400	1 000	2 800	5 700	10 300			
8,0	7,0	6,0	5,5	500	1 100	2 900	5 900				
8,5	7,5	6,5	6,0	500	1 100	3 000	6 100				
9,0	8,0	7,0	6,5	500	1 200	3 100	6 300				
9,5	8,5	7,5	7,0	600	1 200	3 200	6 500				
10,0	9,0	8,0	7,5	600	1 200	3 300	7 400				
11,0	9,5	8,5	8,0	600	1 300	3 500	7 800				
12,0	10,0	9,0	8,5	700	1 400	3 700	8 200				
13,0	11,0	9,5	9,0	700	1 500	4 100	8 600				
14,0	12,0	10,0	9,5	700	1 500	4 300	8 900				
15,0	13,0	11,0	10,0	800	1 600	4 500	9 300				
16,0	14,0	12,0	11,0	800	1 600	4 700	9 600				
17,0	15,0	13,0	12,0	800	1 700	4 800	10 000				
18,0	16,0	14,0	13,0	900	1 900	5 000					
19,0	17,0	15,0	14,0	900	2 000	5 100					
20,0	18,0	16,0	15,0	900	2 000	5 300					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

m) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 3,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
				m Durchmesser							
				0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h	qmm Querschnitt							
3,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	
3,2	—	—	—	100	300	900	2 200	4 200	6 500	9 900	
3,4	3,0	—	—	200	400	1 000	2 400	4 500	7 000	10 700	
3,6	3,2	—	—	200	400	1 300	2 600	4 800	7 400		
3,8	3,4	—	—	200	400	1 400	2 709	5 100	7 900		
4,0	3,6	3,0	—	300	400	1 400	2 900	5 400	9 300		
4,5	3,8	3,2	3,0	300	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
5,0	4,0	3,4	3,2	300	600	1 700	4 000	7 400			
5,5	4,5	3,6	3,4	300	700	1 900	4 300	7 900			
6,0	5,0	3,8	3,6	400	700	2 300	4 600	8 500			
6,5	5,5	4,0	3,8	400	800	2 400	4 900	9 000			
7,0	6,0	4,5	4,0	400	800	2 500	5 200	9 400			
7,5	6,5	5,0	4,5	400	900	2 700	5 400	9 900			
8,0	7,0	5,5	5,0	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
8,5	7,5	6,0	5,5	500	1 100	2 900	5 900				
9,0	8,0	7,0	6,0	500	1 100	3 000	6 100				
9,5	9,0	8,0	7,0	600	1 200	3 100	6 300				
10,0	10,0	9,0	8,0	600	1 200	3 200	6 500				
11,0	11,0	10,0	9,0	600	1 300	3 400	7 600				
12,0	12,0	11,0	10,0	700	1 400	3 600	8 000				
13,0	13,0	12,0	11,0	700	1 400	3 800	8 400				
14,0	14,0	13,0	12,0	700	1 500	4 200	8 800				
15,0	15,0	14,0	13,0	800	1 500	4 400	9 100				
16,0	16,0	15,0	14,0	800	1 600	4 600	9 500				
17,0	17,0	16,0	15,0	800	1 700	4 700	9 800				
18,0	18,0	17,0	16,0	900	1 700	4 900	10 100				
19,0	19,0	18,0	17,0	900	1 900	5 000					
20,0	20,0	19,0	18,0	900	2 000	5 200					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

n) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 4,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
m Durchmesser											
qmm Querschnitt				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h								
4,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	14 000
4,5	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200	11 000	
5,0	4,0	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300		
5,5	4,5	—	—	200	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
6,0	5,0	4,0	—	300	600	1 700	4 000	7 400			
6,5	5,5	4,5	—	300	700	1 900	4 300	7 900			
7,0	6,0	5,0	4,0	400	700	2 300	4 600	8 500			
7,5	6,5	5,5	4,5	400	800	2 400	4 900	9 000			
8,0	7,0	6,0	5,0	400	800	2 500	5 200	9 400			
8,5	7,5	6,5	5,5	400	900	2 700	5 400	9 900			
9,0	8,0	7,0	6,0	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
9,5	8,5	7,5	6,5	500	1 100	2 900	5 900				
10,0	9,0	8,0	7,0	500	1 100	3 000	6 100				
11,0	10,0	9,0	8,0	600	1 200	3 200	6 500				
12,0	11,0	10,0	9,0	600	1 300	3 400	7 600				
13,0	12,0	11,0	10,0	700	1 400	3 600	8 000				
14,0	13,0	12,0	11,0	700	1 400	3 800	8 400				
15,0	14,0	13,0	12,0	700	1 500	4 200	8 800				
16,0	15,0	14,0	13,0	800	1 500	4 400	9 100				
17,0	16,0	15,0	14,0	800	1 600	4 600	9 500				
18,0	17,0	16,0	15,0	800	1 700	4 700	9 800				
19,0	18,0	17,0	16,0	900	1 700	4 900	10 100				
20,0	19,0	18,0	17,0	900	1 900	5 000					

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

o) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 5,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
m Durchmesser											
qmm Querschnitt				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h								
5,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
5,5	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200	11 000	
6,0	5,0	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300		
6,5	5,5	5,0	—	200	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
7,0	6,0	5,5	—	300	600	1 700	4 000	7 400			
7,5	6,5	6,0	5,0	300	700	1 900	4 300	7 900			
8,0	7,0	6,5	5,5	400	700	2 300	4 600	8 500			
8,5	7,5	7,0	6,0	400	800	2 400	4 900	9 000			
9,0	8,0	7,5	6,5	400	800	2 500	5 200	9 400			
9,5	8,5	8,0	7,0	500	900	2 700	5 400	9 900			
10,0	9,0	8,5	7,5	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
11,0	10,0	9,0	8,0	500	1 100	3 000	6 100				
12,0	11,0	10,0	9,0	600	1 200	3 200	6 500				
13,0	12,0	11,0	10,0	600	1 300	3 400	7 600				
14,0	13,0	12,0	11,0	700	1 400	3 600	8 000				
15,0	14,0	13,0	12,0	700	1 400	3 800	8 400				
16,0	15,0	14,0	13,0	700	1 500	4 200	8 800				
17,0	16,0	15,0	14,0	800	1 500	4 400	9 100				
18,0	17,0	16,0	15,0	800	1 600	4 600	9 500				
19,0	18,0	17,0	16,0	800	1 700	4 700	9 800				
20,0	19,0	18,0	17,0	900	1 770	4 900	10 100				

p) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 6,0 m über Mitte Kessel.

p) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 6,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
m Durchmesser											
qmm Querschnitt				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
h	h	h	h								
6,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
6,5	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200	11 000	
7,0	6,0	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300		
7,5	6,5	—	—	200	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
8,0	7,0	6,0	—	300	600	1 700	4 000	7 400			
8,5	7,5	6,5	—	300	700	1 900	4 300	7 900			
9,0	8,0	7,0	6,0	400	700	2 300	4 600	8 500			
9,5	8,5	7,5	6,5	400	800	2 400	4 900	9 000			
10,0	9,0	8,0	7,0	400	800	2 500	5 200	9 400			
11,0	10,0	9,0	8,0	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
12,0	11,0	10,0	9,0	500	1 100	3 000	6 100				
13,0	12,0	11,0	10,0	600	1 200	3 200	6 500				
14,0	13,0	12,0	11,0	600	1 300	3 400	7 600				
15,0	14,0	13,0	12,0	700	1 400	3 600	8 000				
16,0	15,0	14,0	13,0	700	1 400	3 800	8 400				
17,0	16,0	15,0	14,0	700	1 500	4 200	8 800				
18,0	17,0	16,0	15,0	800	1 500	4 400	9 100				
19,0	18,0	17,0	16,0	800	1 600	4 600	9 500				
20,0	19,0	18,0	17,0	800	1 700	4 700	9 800				

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

q) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 7,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
h	h	h	h								
7,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
7,5	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200	11 000	
8,0	—	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300		
8,5	7,0	—	—	200	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
9,0	7,5	—	—	300	600	1 700	4 000	7 400			
9,5	8,0	—	—	300	700	1 900	4 300	7 900			
10,0	8,5	7,0	—	400	700	2 300	4 600	8 400			
11,0	9,0	8,0	7,0	400	800	2 500	5 200	9 400			
12,0	10,0	9,0	8,0	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
13,0	11,0	10,0	9,0	500	1 100	3 000	6 100				
14,0	12,0	11,0	10,0	600	1 200	3 200	6 500				
15,0	13,0	12,0	11,0	600	1 300	3 400	7 600				
16,0	14,0	13,0	12,0	700	1 400	3 600	8 000				
17,0	15,0	14,0	13,0	700	1 400	3 800	8 400				
18,0	16,0	15,0	14,0	700	1 500	4 200	8 800				
19,0	17,0	16,0	15,0	800	1 500	4 400	9 100				
20,0	18,0	17,0	16,0	800	1 600	4 600	9 500				

r) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 8,0 m über Mitte Kessel.

8,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
8,5	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200	11 000	
9,0	8,0	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300		
9,5	8,5	—	—	300	600	1 600	3 200	6 700	10 300		
10,0	9,0	8,0	—	300	600	1 700	4 000	7 400			
11,0	9,5	8,5	—	400	700	2 300	4 600	8 400			
12,0	10,0	9,0	8,0	400	800	2 500	5 200	9 400			
13,0	11,0	10,0	9,0	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
14,0	12,0	11,0	10,0	500	1 100	3 000	6 100				
15,0	13,0	12,0	11,0	600	1 200	3 200	6 500				
16,0	14,0	13,0	12,0	600	1 300	3 400	7 600				
17,0	15,0	14,0	13,0	700	1 400	3 600	8 000				
18,0	16,0	15,0	14,0	700	1 400	3 800	8 400				
19,0	17,0	16,0	15,0	700	1 500	4 400	9 100				
20,0	18,0	17,0	16,0	800	1 500	4 600	9 500				

Tabellen zur Annahme der Rohrweiten.

II. Temperaturdifferenz des Wassers: 15°.

2. Senkrechter Abstand des Kessels vom höchstgelegenen Heizkörper der Anlage über 12 m.

B. Heizkörperanschlüsse.

s) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 9,0 m über Mitte Kessel.											
Senkrechter Abstand (h) von Mitte Heizkörper bis Mitte Kessel für die Heizkörper des in einer horizontalen Entfernung vom Kessel liegenden Fallstranges von:				Wärmemenge, welche stündlich vom Heizkörper abgegeben werden kann bei einem Anschluss von:							
(E) bis (E-25)	(E-25) bis (E-50)	(E-50) bis (E-75)	(E-75) bis (E-100)	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
				m Durchmesser							
				79	133	284	491	804	1134	1590	2043
				qmm Querschnitt							
h	h	h	h								
9,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
9,5	—	—	—	200	400	1 200	2 500	4 700	7 200	11 000	
10,0	9,0	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300		
11,0	9,5	—	—	300	600	1 700	4 000	7 400	11 300		
12,0	10,0	—	—	300	700	2 300	4 600	8 400			
13,0	11,0	9,0	—	400	800	2 500	5 200	9 400			
14,0	12,0	10,0	—	400	1 000	2 800	5 700	10 300			
15,0	13,0	11,0	9,0	500	1 100	3 000	6 100				
16,0	14,0	12,0	10,0	600	1 200	3 200	6 500				
17,0	15,0	13,0	11,0	600	1 300	3 400	7 600				
18,0	16,0	14,0	12,0	700	1 400	3 600	8 000				
19,0	17,0	15,0	13,0	700	1 400	3 800	8 400				
20,0	18,0	16,0	14,0	700	1 500	4 400	9 100				

t) Der unterste Heizkörper des in seinen Rohrweiten zu bestimmenden Stranges liegt 10,0 m über Mitte Kessel.

10,0	—	—	—	100	300	900	1 800	3 900	6 000	9 100	12 500
11,0	—	—	—	200	400	1 400	2 900	5 400	9 300	14 100	
12,0	—	—	—	300	600	1 700	4 000	7 400	11 300		
13,0	10,0	—	—	400	700	2 300	4 600	8 400			
14,0	11,0	—	—	400	800	2 500	5 200	9 400			
15,0	12,0	10,0	—	500	1 000	2 800	5 700	10 300			
16,0	13,0	11,0	—	500	1 100	3 000	6 100				
17,0	14,0	12,0	10,0	600	1 200	3 200	6 500				
18,0	15,0	13,0	11,0	600	1 300	3 400	7 600				
19,0	16,0	14,0	12,0	700	1 400	3 600	8 000				
20,0	17,0	15,0	13,0	700	1 400	3 800	8 400				

Tabelle über die Werthe

$$\alpha = \frac{\gamma'' - \gamma'}{\frac{\gamma' + \gamma''}{2}}$$

t'	t''	α	t'	t''	α
150	100	0,0446	100	80	0,0135
150	110	0,0370	90	60	0,0183
150	120	0,0287	90	65	0,0156
140	90	0,0414	90	70	0,0127
140	100	0,0337	90	75	0,0097
140	110	0,0265	90	80	0,0066
130	80	0,0385	85	60	0,0149
130	90	0,0319	85	65	0,0123
130	100	0,0247	85	70	0,0094
120	80	0,0297	85	75	0,0064
120	90	0,0232	80	60	0,0117
120	100	0,0160	80	65	0,0090
110	80	0,0216	80	70	0,0062
110	90	0,0150	75	60	0,0086
100	70	0,0197	75	65	0,0059

Tabelle über die Werthe

 γ

t	γ	t	γ	t	γ
50	0,98813	68	0,97902	85	0,96876
51	767	69	846	86	812
52	721	70	790	87	747
53	674	71	733	88	682
54	627	72	674	89	616
55	579	73	615	90	550
56	530	74	555	91	483
57	481	75	495	92	416
58	432	76	435	93	348
59	382	77	375	94	280
60	331	78	314	95	212
61	280	79	253	96	143
62	228	80	191	97	074
63	175	81	129	98	005
64	121	82	066	99	0,95934
65	067	83	004	100	863
66	012	84	0,96941		
67	0,97957				

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern v	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,010	0,000 003	0,000 005	0,000 008	0,000 010	0,000 013	0,000 015	0,000 018	0,000 020	0,000 023	0,000 025
0,015	0,000 006	0,000 011	0,000 017	0,000 022	0,000 028	0,000 033	0,000 039	0,000 044	0,000 050	0,000 055
0,020	0,000 010	0,000 020	0,000 030	0,000 040	0,000 050	0,000 060	0,000 070	0,000 080	0,000 090	0,000 100
0,025	0,000 016	0,000 031	0,000 047	0,000 062	0,000 078	0,000 093	0,000 109	0,000 124	0,000 140	0,000 155
0,030	0,000 023	0,000 045	0,000 068	0,000 090	0,000 113	0,000 135	0,000 158	0,000 180	0,000 203	0,000 225
0,035	0,000 031	0,000 062	0,000 093	0,000 124	0,000 155	0,000 186	0,000 217	0,000 248	0,000 279	0,000 310
0,040	0,000 041	0,000 081	0,000 122	0,000 162	0,000 203	0,000 243	0,000 284	0,000 324	0,000 365	0,000 405
0,045	0,000 052	0,000 103	0,000 155	0,000 206	0,000 258	0,000 309	0,000 361	0,000 412	0,000 464	0,000 515
0,050	0,000 064	0,000 127	0,000 191	0,000 254	0,000 318	0,000 381	0,000 445	0,000 508	0,000 572	0,000 636
0,055	0,000 077	0,000 154	0,000 231	0,000 308	0,000 385	0,000 462	0,000 539	0,000 616	0,000 694	0,000 771
0,060	0,000 092	0,000 183	0,000 275	0,000 366	0,000 458	0,000 549	0,000 641	0,000 732	0,000 824	0,000 915
0,065	0,000 108	0,000 215	0,000 323	0,000 430	0,000 538	0,000 645	0,000 753	0,000 860	0,000 968	0,001 075
0,070	0,000 125	0,000 249	0,000 374	0,000 498	0,000 623	0,000 747	0,000 872	0,000 996	0,001 121	0,001 245
0,075	0,000 143	0,000 286	0,000 429	0,000 572	0,000 715	0,000 858	0,001 001	0,001 144	0,001 287	0,001 430
0,080	0,000 163	0,000 326	0,000 489	0,000 652	0,000 816	0,000 979	0,001 143	0,001 306	0,001 470	0,001 633
0,085	0,000 184	0,000 368	0,000 552	0,000 736	0,000 920	0,001 104	0,001 288	0,001 472	0,001 656	0,001 840
0,090	0,000 206	0,000 412	0,000 618	0,000 824	0,001 030	0,001 236	0,001 442	0,001 648	0,001 854	0,002 060
0,095	0,000 230	0,000 459	0,000 689	0,000 918	0,001 148	0,001 377	0,001 607	0,001 836	0,002 066	0,002 295
0,100	0,000 255	0,000 509	0,000 764	0,001 018	0,001 273	0,001 527	0,001 782	0,002 036	0,002 291	0,002 545

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern v	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{\rho}{d}$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von } von 15°								I II III
	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051	
0,010	0,000 055 55 41	0,000 042 93 70	0,000 029 199 149	0,000 022 345 259	0,000 017 565 424	0,000 014 794 596	0,000 012 1 111 833	0,000 011 1 429 1 071	I II III
0,015	0,000 101 83 62	0,000 078 140 105	0,000 053 299 224	0,000 040 517 388	0,000 032 848 636	0,000 027 1 190 895	0,000 022 1 667 1 250	0,000 020 2 143 1 607	I II III
0,020	0,000 162 110 83	0,000 125 186 140	0,000 086 398 299	0,000 066 690 517	0,000 050 1 130 847	0,000 042 1 587 1 194	0,000 036 2 222 1 667	0,000 032 2 857 2 142	I II III
0,025	0,000 230 138 103	0,000 176 233 175	0,000 121 498 373	0,000 093 862 646	0,000 072 1 412 1 059	0,000 062 1 984 1 492	0,000 052 2 778 2 083	0,000 047 3 571 2 678	I II III
0,030	0,000 311 165 124	0,000 239 280 210	0,000 162 598 448	0,000 126 1 035 775	0,000 099 1 699 1 271	0,000 081 2 381 1 790	0,000 068 3 333 2 500	0,000 063 4 286 3 214	I II III
0,035	0,000 403 193 145	0,000 310 326 245	0,000 211 697 522	0,000 161 1 207 904	0,000 124 1 977 1 483	0,000 105 2 778 2 089	0,000 087 3 889 2 917	0,000 081 5 000 3 750	I II III
0,040	0,000 502 221 165	0,000 389 373 280	0,000 267 797 597	0,000 203 1 379 1 034	0,000 154 2 260 1 695	0,000 130 3 174 2 387	0,000 113 4 444 3 333	0,000 097 5 714 4 286	I II III
0,045	0,000 608 248 186	0,000 468 419 314	0,000 320 896 672	0,000 243 1 552 1 163	0,000 191 2 542 1 907	0,000 160 3 571 2 686	0,000 135 5 000 3 750	0,000 119 6 429 4 821	I II III
0,050	0,000 722 276 207	0,000 555 466 349	0,000 380 996 746	0,000 288 1 724 1 292	0,000 225 2 825 2 119	0,000 189 3 968 2 984	0,000 160 5 556 4 167	0,000 141 7 143 5 357	I II III
0,055	0,000 843 303 227	0,000 648 513 384	0,000 444 1 096 821	0,000 337 1 896 1 421	0,000 264 3 107 2 331	0,000 221 4 365 3 283	0,000 188 6 111 4 583	0,000 165 7 857 5 893	I II III
0,060	0,000 971 331 248	0,000 747 559 419	0,000 511 1 195 896	0,000 388 2 069 1 550	0,000 304 3 390 2 542	0,000 256 4 762 3 581	0,000 216 6 667 5 000	0,000 190 8 571 6 429	I II III
0,065	0,001 107 358 269	0,000 851 606 454	0,000 582 1 295 970	0,000 443 2 241 1 680	0,000 346 3 672 2 754	0,000 293 5 159 3 879	0,000 247 7 222 5 416	0,000 217 9 286 6 964	I II III
0,070	0,001 250 360 289	0,000 961 652 489	0,000 657 1 394 1 045	0,000 500 2 413 1 809	0,000 391 3 955 2 966	0,000 329 5 556 4 178	0,000 276 7 778 5 833	0,000 244 10 000 7 500	I II III
0,075	0,001 402 414 310	0,001 076 699 524	0,000 738 1 494 1 119	0,000 561 2 586 1 938	0,000 438 4 237 3 178	0,000 369 5 952 4 476	0,000 312 8 333 6 250	0,000 275 10 714 8 036	I II III
0,080	0,001 561 441 331	0,001 200 746 559	0,000 822 1 593 1 194	0,000 623 2 759 2 067	0,000 490 4 519 3 390	0,000 411 6 349 4 775	0,000 345 8 889 6 666	0,000 307 11 428 8 571	I II III
0,085	0,001 726 469 352	0,001 329 792 594	0,000 909 1 693 1 269	0,000 689 2 931 2 196	0,000 541 4 802 3 602	0,000 453 6 746 5 073	0,000 383 9 444 7 083	0,000 339 12 143 9 107	I II III
0,090	0,001 895 496 372	0,001 456 839 629	0,000 997 1 792 1 343	0,000 759 3 104 2 326	0,000 593 5 085 3 814	0,000 499 7 143 5 371	0,000 420 10 000 7 500	0,000 371 12 857 9 643	I II III
0,095	0,002 071 524 393	0,001 592 885 664	0,001 088 1 892 1 418	0,000 830 3 276 2 455	0,000 647 5 367 4 026	0,000 547 7 540 5 670	0,000 459 10 556 7 916	0,000 404 13 571 10 179	I II III
0,100	0,002 255 551 414	0,001 736 932 699	0,001 186 1 992 1 493	0,000 901 3 448 2 584	0,000 708 5 650 4 237	0,000 596 7 937 5 968	0,000 504 11 111 8 333	0,000 442 14 286 10 714	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdrucks $\frac{v^3}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,105	0,000 281	0,000 561	0,000 842	0,001 122	0,001 403	0,001 683	0,001 964	0,002 244	0,002 525	0,002 805
0,110	0,000 308	0,000 616	0,000 924	0,001 232	0,001 540	0,001 848	0,002 156	0,002 464	0,002 772	0,003 080
0,115	0,000 337	0,000 673	0,001 010	0,001 346	0,001 683	0,002 019	0,002 356	0,002 692	0,003 029	0,003 365
0,120	0,000 367	0,000 733	0,001 100	0,001 466	0,001 833	0,002 199	0,002 566	0,002 932	0,003 299	0,003 665
0,125	0,000 398	0,000 796	0,001 194	0,001 592	0,001 990	0,002 388	0,002 786	0,003 184	0,003 582	0,003 980
0,130	0,000 431	0,000 861	0,001 292	0,001 722	0,002 153	0,002 583	0,003 014	0,003 444	0,003 875	0,004 305
0,135	0,000 464	0,000 928	0,001 392	0,001 856	0,002 320	0,002 784	0,003 248	0,003 712	0,004 176	0,004 640
0,140	0,000 500	0,000 999	0,001 499	0,001 998	0,002 498	0,002 997	0,003 497	0,003 996	0,004 496	0,004 995
0,145	0,000 536	0,001 071	0,001 607	0,002 142	0,002 678	0,003 213	0,003 749	0,004 284	0,004 820	0,005 355
0,150	0,000 573	0,001 146	0,001 719	0,002 292	0,002 865	0,003 438	0,004 011	0,004 584	0,005 157	0,005 730
0,155	0,000 612	0,001 224	0,001 836	0,002 448	0,003 060	0,003 672	0,004 284	0,004 896	0,005 508	0,006 120
0,160	0,000 652	0,001 304	0,001 956	0,002 608	0,003 260	0,003 912	0,004 564	0,005 216	0,005 868	0,006 520
0,165	0,000 694	0,001 387	0,002 081	0,002 774	0,003 468	0,004 161	0,004 855	0,005 548	0,006 242	0,006 935
0,170	0,000 736	0,001 472	0,002 208	0,002 944	0,003 680	0,004 416	0,005 152	0,005 888	0,006 624	0,007 360
0,175	0,000 780	0,001 560	0,002 340	0,003 120	0,003 900	0,004 680	0,005 460	0,006 240	0,007 020	0,007 800
0,180	0,000 825	0,001 650	0,002 475	0,003 300	0,004 125	0,004 950	0,005 775	0,006 600	0,007 425	0,008 250
0,185	0,000 872	0,001 744	0,002 616	0,003 488	0,004 360	0,005 232	0,006 104	0,006 976	0,007 848	0,008 720
0,190	0,000 920	0,001 839	0,002 759	0,003 678	0,004 598	0,005 517	0,006 437	0,007 356	0,008 276	0,009 195
0,195	0,000 969	0,001 937	0,002 906	0,003 874	0,004 843	0,005 811	0,006 780	0,007 748	0,008 717	0,009 685
0,200	0,001 019	0,002 038	0,003 057	0,004 076	0,005 095	0,006 114	0,007 133	0,008 152	0,009 171	0,010 190

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^3}{2g} \cdot \frac{\rho}{d}$								I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- } von 20°								II
	differenz des Wassers } , 15°								III
	für eine Rohrweite (in Metern) von:								
v	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051	
0,105	0,002 446 579 434	0,001 885 979 734	0,001 285 2 092 1 567	0,000 976 3 621 2 713	0,000 763 5 932 4 449	0,000 646 8 333 6 267	0,000 544 11 667 8 750	0,000 482 15 000 11 250	I II III
0,110	0,002 648 606 455	0,002 039 1 025 769	0,001 392 2 191 1 642	0,001 060 3 793 2 842	0,000 826 6 215 4 661	0,000 696 8 730 6 565	0,000 585 12 222 9 166	0,000 517 15 714 11 786	I II III
0,115	0,002 844 634 476	0,002 192 1 072 804	0,001 499 2 291 1 716	0,001 136 3 966 2 972	0,000 888 6 497 4 873	0,000 746 9 127 6 863	0,000 632 12 778 9 583	0,000 557 16 428 12 321	I II III
0,120	0,003 057 661 496	0,002 353 1 118 839	0,001 605 2 390 1 791	0,001 224 4 138 3 109	0,000 960 6 780 5 085	0,000 807 9 524 7 162	0,000 682 13 333 10 000	0,000 601 17 143 12 857	I II III
0,125	0,003 280 689 517	0,002 523 1 165 874	0,001 727 2 490 1 866	0,001 314 4 310 3 230	0,001 027 7 062 5 297	0,000 860 9 921 7 460	0,000 732 13 889 10 416	0,000 645 17 857 13 393	I II III
0,130	0,003 505 717 538	0,002 695 1 212 908	0,001 842 2 590 1 940	0,001 403 4 483 3 359	0,001 093 7 345 5 509	0,000 925 10 317 7 759	0,000 775 14 444 10 833	0,000 688 18 571 13 929	I II III
0,135	0,002 730 744 558	0,002 868 1 258 943	0,001 958 2 689 2 015	0,001 494 4 655 3 488	0,001 169 7 627 5 720	0,000 983 10 714 8 057	0,000 826 15 000 11 250	0,000 733 19 286 14 464	I II III
0,140	0,003 926 772 578	0,003 046 1 305 978	0,002 088 2 789 2 090	0,001 589 4 828 3 618	0,001 238 7 910 5 932	0,001 039 11 111 8 356	0,000 879 15 556 11 667	0,000 779 20 000 15 000	I II III
0,145	0,004 165 799 600	0,003 204 1 351 1 013	0,002 191 2 888 2 164	0,001 666 5 000 3 747	0,001 302 8 192 6 144	0,001 096 11 508 8 654	0,000 925 16 111 12 083	0,000 817 20 714 15 536	I II III
0,150	0,004 451 826 620	0,003 424 1 398 1 048	0,002 342 2 988 2 239	0,001 781 5 172 3 876	0,001 391 8 475 6 356	0,001 171 11 905 8 952	0,000 989 16 667 12 500	0,000 874 21 428 16 071	I II III
0,155	0,004 700 855 641	0,003 621 1 445 1 083	0,002 477 3 088 2 314	0,001 883 5 345 4 005	0,001 471 8 757 6 568	0,001 239 12 302 9 251	0,001 045 17 222 12 917	0,000 923 22 143 16 607	I II III
0,160	0,004 965 882 662	0,003 818 1 491 1 118	0,002 613 3 187 2 388	0,001 986 5 517 4 134	0,001 551 9 040 6 780	0,001 307 12 698 9 549	0,001 103 17 778 13 333	0,000 973 22 857 17 143	I II III
0,165	0,005 230 910 682	0,004 024 1 538 1 153	0,002 753 3 287 2 463	0,002 092 5 690 4 264	0,001 634 9 322 6 992	0,001 376 13 095 9 848	0,001 162 18 333 13 750	0,001 025 23 571 17 679	I II III
0,170	0,005 500 937 703	0,004 230 1 584 1 188	0,002 894 3 387 2 537	0,002 199 5 862 4 393	0,001 719 9 605 7 204	0,001 447 13 492 10 146	0,001 222 18 889 14 166	0,001 079 24 286 18 214	I II III
0,175	0,005 778 965 724	0,004 445 1 631 1 223	0,003 040 3 486 2 612	0,002 311 6 035 4 522	0,001 805 9 887 7 415	0,001 520 13 889 10 444	0,001 284 19 444 14 583	0,001 132 25 000 18 750	I II III
0,180	0,006 057 992 744	0,004 660 1 676 1 258	0,003 188 3 586 2 687	0,002 423 6 207 4 651	0,001 892 10 170 7 627	0,001 594 14 286 10 743	0,001 346 20 000 15 000	0,001 188 25 714 19 286	I II III
0,185	0,006 350 1 020 765	0,004 885 1 724 1 293	0,003 342 3 685 2 761	0,002 539 6 379 4 780	0,001 984 10 452 7 839	0,001 670 14 683 11 041	0,001 411 20 556 15 417	0,001 245 26 428 19 821	I II III
0,190	0,006 642 1 047 786	0,005 109 1 771 1 328	0,003 496 3 785 2 836	0,002 658 6 552 4 910	0,002 076 10 735 8 051	0,001 749 15 079 11 340	0,001 477 21 111 15 833	0,001 302 27 143 20 357	I II III
0,195	0,006 943 1 075 806	0,005 341 1 817 1 363	0,003 653 3 885 2 911	0,002 778 6 724 5 039	0,002 169 11 017 8 263	0,001 827 15 476 11 638	0,001 542 21 667 16 250	0,001 362 27 857 20 893	I II III
0,200	0,007 250 1 103 827	0,005 576 1 864 1 398	0,003 816 3 984 2 985	0,002 900 6 897 5 168	0,002 266 11 299 8 475	0,001 908 15 873 11 937	0,001 610 22 222 16 667	0,001 420 28 571 21 429	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,205	0,001 071	0,002 141	0,003 212	0,004 282	0,005 353	0,006 423	0,007 494	0,008 564	0,009 635	0,010 705
0,210	0,001 123	0,002 246	0,003 369	0,004 492	0,005 615	0,006 738	0,007 861	0,008 984	0,010 107	0,011 230
0,215	0,001 177	0,002 354	0,003 531	0,004 708	0,005 885	0,007 062	0,008 239	0,009 416	0,010 593	0,011 770
0,220	0,001 233	0,002 465	0,003 698	0,004 930	0,006 163	0,007 395	0,008 628	0,009 860	0,011 093	0,012 325
0,225	0,001 290	0,002 579	0,003 869	0,005 158	0,006 448	0,007 737	0,009 027	0,010 316	0,011 606	0,012 895
0,230	0,001 348	0,002 695	0,004 043	0,005 390	0,006 738	0,008 085	0,009 433	0,010 780	0,012 128	0,013 475
0,235	0,001 407	0,002 813	0,004 220	0,005 626	0,007 033	0,008 439	0,009 846	0,011 252	0,012 659	0,014 065
0,240	0,001 467	0,002 934	0,004 401	0,005 868	0,007 335	0,008 802	0,010 269	0,011 736	0,013 203	0,014 670
0,245	0,001 529	0,003 058	0,004 587	0,006 116	0,007 645	0,009 174	0,010 703	0,012 232	0,013 761	0,015 290
0,250	0,001 592	0,003 184	0,004 776	0,006 368	0,007 960	0,009 552	0,011 144	0,012 736	0,014 328	0,015 920
0,255	0,001 657	0,003 313	0,004 970	0,006 626	0,008 283	0,009 939	0,011 596	0,013 252	0,014 909	0,016 565
2,260	0,001 722	0,003 444	0,005 166	0,006 888	0,008 610	0,010 332	0,012 054	0,013 776	0,015 498	0,017 220
0,265	0,001 789	0,003 577	0,005 366	0,007 154	0,008 943	0,010 731	0,012 520	0,014 308	0,016 097	0,017 885
0,270	0,001 857	0,003 714	0,005 571	0,007 428	0,009 285	0,011 142	0,012 999	0,014 856	0,016 713	0,018 570
0,275	0,001 927	0,003 853	0,005 780	0,007 706	0,009 633	0,011 559	0,013 486	0,015 412	0,017 339	0,019 265
0,280	0,001 997	0,003 994	0,005 991	0,007 988	0,009 985	0,011 982	0,013 979	0,015 976	0,017 973	0,019 970
0,285	0,002 069	0,004 138	0,006 207	0,008 276	0,010 345	0,012 414	0,014 483	0,016 552	0,018 621	0,020 690
0,290	0,002 142	0,004 284	0,006 426	0,008 568	0,010 710	0,012 852	0,014 994	0,017 136	0,019 278	0,021 420
0,295	0,002 217	0,004 433	0,006 650	0,008 866	0,011 083	0,013 299	0,015 516	0,017 732	0,019 949	0,022 165
0,300	0,002 293	0,004 585	0,006 878	0,009 170	0,011 463	0,013 755	0,016 048	0,018 340	0,020 633	0,022 925

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \frac{Q}{d}$								I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- } von 20 °								II
	differenz des Wassers } , 15 °								III
	für eine Rohrweite (in Metern) von :								
v	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051	
0,205	0,007 560	0,005 815	0,003 978	0,003 023	0,002 361	0,001 989	0,001 681	0,001 482	I
	1 130	1 911	4 034	7 069	11 582	16 270	22 778	29 286	II
	848	1 433	3 060	5 297	8 687	12 235	17 083	21 964	III
0,210	0,007 874	0,006 058	0,004 144	0,003 149	0,002 462	0,002 073	0,001 750	0,001 543	I
	1 158	1 957	4 183	7 241	11 864	16 667	23 333	30 000	II
	868	1 467	3 134	5 426	8 899	12 533	17 500	22 500	III
0,215	0,008 197	0,006 304	0,004 314	0,003 279	0,002 561	0,002 156	0,001 822	0,001 607	I
	1 185	2 004	4 283	7 414	12 147	17 064	23 889	30 714	II
	889	1 502	3 209	5 556	9 110	12 832	17 917	23 036	III
0,220	0,008 524	0,006 557	0,004 486	0,003 409	0,002 665	0,002 243	0,001 893	0,001 671	I
	1 213	2 050	4 383	7 586	12 429	17 460	24 444	31 428	II
	910	1 537	3 284	5 685	9 322	13 130	18 333	23 571	III
0,225	0,008 870	0,006 824	0,004 667	0,003 547	0,002 779	0,002 334	0,001 973	0,001 740	I
	1 204	2 097	4 482	7 759	12 712	17 857	25 000	32 143	II
	931	1 572	3 358	5 814	9 534	13 429	18 750	24 107	III
0,230	0,009 200	0,007 077	0,004 843	0,003 681	0,002 873	0,002 421	0,002 046	0,001 803	I
	1 268	2 144	4 582	7 931	12 994	18 254	25 556	32 857	II
	951	1 607	3 433	5 943	9 746	13 727	19 167	24 643	III
0,235	0,009 545	0,007 342	0,005 137	0,003 817	0,002 982	0,002 512	0,002 121	0,001 871	I
	1 296	2 190	4 681	8 104	13 277	18 651	26 111	33 571	II
	972	1 642	3 508	6 072	9 958	14 025	19 583	25 179	III
0,240	0,009 894	0,007 610	0,005 208	0,003 958	0,003 092	0,002 602	0,002 200	0,001 939	I
	1 323	2 237	4 781	8 276	13 559	19 048	26 667	34 285	II
	993	1 677	3 582	6 202	10 170	14 324	20 000	25 714	III
0,245	0,010 251	0,007 883	0,005 394	0,004 101	0,003 204	0,002 697	0,002 278	0,002 009	I
	1 351	2 283	4 881	8 448	13 842	19 444	27 222	35 000	II
	1 013	1 712	3 657	6 331	10 382	14 622	20 417	26 250	III
0,250	0,010 613	0,008 163	0,005 585	0,004 245	0,003 318	0,002 792	0,002 460	0,002 082	I
	1 378	2 330	4 980	8 621	14 124	19 841	27 778	35 714	II
	1 034	1 747	3 731	6 460	10 593	14 921	20 833	26 786	III
0,255	0,010 983	0,008 448	0,005 781	0,004 393	0,003 432	0,002 889	0,002 442	0,002 153	I
	1 406	2 377	5 080	8 793	14 407	20 238	28 333	36 428	II
	1 055	1 782	3 806	6 589	10 805	15 219	21 250	27 321	III
0,260	0,011 351	0,008 730	0,005 976	0,004 539	0,003 547	0,002 986	0,002 521	0,002 225	I
	1 433	2 423	5 179	8 966	14 689	20 635	28 889	37 143	II
	1 075	1 817	3 881	6 718	11 017	15 517	21 667	27 857	III
0,265	0,011 729	0,009 021	0,006 173	0,004 693	0,003 667	0,003 087	0,002 607	0,002 300	I
	1 461	2 470	5 279	9 138	14 972	21 032	29 444	37 857	II
	1 096	1 852	3 955	6 848	11 229	15 816	22 083	28 393	III
0,270	0,012 115	0,009 318	0,006 376	0,004 846	0,003 784	0,003 186	0,002 693	0,002 377	I
	1 488	2 516	5 379	9 310	15 251	21 429	30 000	38 571	II
	1 117	1 887	4 030	6 977	11 441	16 114	22 500	28 929	III
0,275	0,012 503	0,009 617	0,006 581	0,005 001	0,003 906	0,003 291	0,002 778	0,002 450	I
	1 560	2 563	5 478	9 483	15 537	21 825	30 556	39 285	II
	1 137	1 922	4 105	7 106	11 653	16 413	22 917	29 464	III
0,280	0,012 896	0,009 921	0,006 786	0,005 161	0,004 030	0,003 395	0,002 868	0,002 528	I
	1 544	2 610	5 578	9 655	15 819	22 222	31 111	40 000	II
	1 158	1 957	4 179	7 235	11 865	16 711	23 333	30 000	III
0,285	0,013 295	0,010 229	0,006 997	0,005 318	0,004 154	0,003 501	0,002 954	0,002 607	I
	1 571	2 656	5 677	9 828	16 102	22 619	31 667	40 714	II
	1 179	1 992	4 254	7 364	12 077	17 010	23 750	30 536	III
0,290	0,013 701	0,010 538	0,007 210	0,005 479	0,004 280	0,003 607	0,003 046	0,002 686	I
	1 599	2 703	5 777	10 000	16 384	23 016	32 222	41 428	II
	1 199	2 027	4 329	7 494	12 288	17 308	24 167	31 071	III
0,295	0,014 110	0,010 852	0,007 425	0,005 643	0,004 411	0,003 715	0,003 134	0,002 766	I
	1 626	2 749	5 877	10 172	16 667	23 413	32 778	42 143	II
	1 220	2 061	4 403	7 623	12 500	17 606	24 583	31 607	III
0,300	0,014 525	0,011 173	0,007 643	0,005 809	0,004 540	0,003 824	0,003 228	0,002 847	I
	1 654	2 726	5 976	10 345	16 949	23 810	33 333	42 857	II
	1 241	2 096	4 478	7 752	12 712	17 905	25 600	32 143	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$										
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,305	0,002 370	0,004 739	0,007 109	0,009 478	0,011 848	0,014 217	0,016 587	0,018 956	0,021 326	0,023 695	
0,310	0,002 448	0,004 896	0,007 344	0,009 793	0,012 240	0,014 688	0,017 136	0,019 584	0,022 032	0,024 480	
0,315	0,002 528	0,005 055	0,007 583	0,010 110	0,012 638	0,015 165	0,017 693	0,020 220	0,022 748	0,025 275	
0,320	0,002 609	0,005 217	0,007 826	0,010 434	0,013 043	0,015 651	0,018 260	0,020 868	0,023 477	0,026 085	
0,325	0,002 691	0,005 381	0,008 072	0,010 762	0,013 453	0,016 143	0,018 834	0,021 524	0,024 215	0,026 905	
0,330	0,002 774	0,005 548	0,008 322	0,011 096	0,013 870	0,016 644	0,019 418	0,022 192	0,024 966	0,027 740	
0,335	0,002 859	0,005 717	0,008 576	0,011 434	0,014 293	0,017 151	0,020 010	0,022 868	0,025 727	0,028 589	
0,340	0,002 945	0,005 889	0,008 834	0,011 778	0,014 723	0,017 667	0,020 612	0,023 556	0,026 501	0,029 445	
0,345	0,003 032	0,006 064	0,009 096	0,012 128	0,015 160	0,018 192	0,021 224	0,024 256	0,027 288	0,030 320	
0,350	0,003 121	0,006 241	0,009 362	0,012 482	0,015 603	0,018 723	0,021 844	0,024 964	0,028 085	0,031 205	
0,355	0,003 211	0,006 421	0,009 632	0,012 842	0,016 053	0,019 263	0,022 474	0,025 684	0,028 895	0,032 105	
0,360	0,003 302	0,006 603	0,009 905	0,013 206	0,016 508	0,019 809	0,023 111	0,026 412	0,029 714	0,033 015	
0,365	0,003 394	0,006 787	0,010 181	0,013 574	0,016 968	0,020 361	0,023 755	0,027 148	0,030 542	0,033 935	
0,370	0,003 488	0,006 975	0,010 463	0,013 950	0,017 438	0,020 925	0,024 413	0,027 900	0,031 388	0,034 875	
0,375	0,003 583	0,007 165	0,010 748	0,014 330	0,017 913	0,021 495	0,025 078	0,028 660	0,032 243	0,035 825	
0,380	0,003 679	0,007 357	0,011 036	0,014 714	0,018 393	0,022 071	0,025 750	0,029 428	0,033 107	0,036 785	
0,385	0,003 776	0,007 552	0,011 328	0,015 105	0,018 881	0,022 658	0,026 434	0,030 211	0,033 987	0,037 764	
0,390	0,003 845	0,007 749	0,011 624	0,015 498	0,019 373	0,023 247	0,027 122	0,030 996	0,034 871	0,038 745	
0,395	0,003 975	0,007 949	0,011 924	0,015 898	0,019 873	0,023 847	0,027 822	0,031 796	0,035 771	0,039 745	
0,400	0,004 076	0,008 152	0,012 228	0,016 304	0,020 380	0,024 456	0,028 532	0,032 608	0,036 684	0,040 760	

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{\rho}{d}$								I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- } von 20° differenz des Wassers } , 15° für eine Rohrweite (in Metern) von :								II III
	v	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051
0,305	0,014 947 1 681 1 261	0,011 496 2 843 2 131	0,007 866 6 076 4 552	0,005 980 10 517 7 881	0,004 672 17 232 12 924	0,003 933 24 206 18 203	0,003 322 33 889 25 417	0,002 929 43 571 32 679	I II III
0,310	0,015 373 1 709 1 282	0,011 824 2 889 2 166	0,008 093 6 175 4 627	0,006 150 10 690 8 010	0,004 803 17 514 13 126	0,004 044 24 603 18 502	0,003 417 34 444 25 833	0,003 016 44 285 33 214	I II III
0,315	0,015 802 1 736 1 303	0,012 158 2 936 2 201	0,008 316 6 275 4 702	0,006 318 10 862 8 140	0,004 939 17 797 13 348	0,004 160 25 000 18 800	0,003 513 35 000 26 250	0,003 099 45 000 33 750	I II III
0,320	0,016 240 1 764 1 324	0,012 495 2 982 2 236	0,008 546 6 375 4 776	0,006 495 11 035 8 269	0,005 076 18 079 13 560	0,004 272 25 397 19 098	0,003 610 35 556 26 667	0,003 182 45 714 34 286	I II III
0,325	0,016 681 1 792 1 344	0,012 854 3 029 2 271	0,008 782 6 474 4 851	0,006 673 11 207 8 398	0,005 214 18 362 13 772	0,004 391 25 794 19 397	0,003 708 36 111 27 083	0,003 272 46 428 34 821	I II III
0,330	0,017 133 1 819 1 365	0,013 176 3 076 2 306	0,009 021 6 574 4 926	0,006 852 11 379 8 527	0,005 354 18 644 13 983	0,004 510 26 191 19 695	0,003 806 36 667 27 500	0,003 357 47 143 35 357	I II III
0,335	0,017 580 1 847 1 385	0,013 521 3 122 2 341	0,009 260 6 673 5 000	0,007 032 11 552 8 656	0,005 494 18 927 14 195	0,004 625 26 587 19 994	0,003 905 37 222 27 917	0,003 447 47 857 35 893	I II III
0,340	0,018 038 1 874 1 406	0,013 874 3 169 2 376	0,009 503 6 773 5 075	0,007 214 11 724 8 786	0,005 636 19 209 14 407	0,004 747 26 984 20 292	0,004 011 37 778 28 333	0,003 539 48 571 36 429	I II III
0,345	0,018 501 1 902 1 427	0,014 232 3 215 2 411	0,009 748 6 873 5 149	0,007 397 11 897 8 915	0,005 779 19 492 14 619	0,004 869 27 381 20 590	0,004 111 38 333 28 750	0,003 626 49 285 36 964	I II III
0,350	0,018 972 1 929 1 447	0,014 591 3 262 2 446	0,009 985 6 972 5 224	0,007 588 12 069 9 044	0,005 929 19 474 14 832	0,004 993 27 778 20 889	0,004 219 38 889 29 167	0,003 730 50 000 37 500	I II III
0,355	0,019 449 1 957 1 468	0,014 960 3 309 2 481	0,010 235 7 072 5 299	0,007 782 12 241 9 173	0,006 081 20 057 15 043	0,005 118 28 175 21 187	0,004 322 39 444 29 583	0,003 814 50 714 38 036	I II III
0,360	0,019 928 1 985 1 489	0,015 333 3 355 2 516	0,010 486 7 171 5 373	0,007 970 12 412 9 302	0,006 226 20 339 15 255	0,005 242 28 571 21 486	0,004 431 40 000 30 000	0,003 909 51 428 38 571	I II III
0,365	0,020 408 2 012 1 510	0,015 698 3 408 2 551	0,010 744 7 271 5 448	0,008 165 12 586 9 432	0,006 380 20 622 15 467	0,005 368 28 968 21 784	0,004 533 40 556 30 417	0,004 005 52 143 39 107	I II III
0,370	0,020 897 2 040 1 530	0,016 078 3 448 2 586	0,011 000 7 371 5 523	0,008 356 12 759 9 561	0,006 529 20 904 15 678	0,005 496 29 365 22 083	0,004 646 41 111 30 833	0,004 095 52 857 39 643	I II III
0,375	0,021 395 2 067 1 551	0,016 458 3 495 2 621	0,011 264 7 470 5 597	0,008 555 12 931 9 690	0,006 685 21 187 15 890	0,005 632 29 762 22 381	0,004 758 41 667 31 250	0,004 192 53 571 40 179	I II III
0,380	0,021 887 2 095 1 572	0,016 833 3 542 2 655	0,011 522 7 570 5 672	0,008 755 13 106 9 819	0,006 842 21 469 16 102	0,005 760 30 159 22 679	0,004 863 42 222 31 667	0,004 289 54 285 40 714	I II III
0,385	0,022 392 2 122 1 592	0,017 226 3 588 2 690	0,011 808 7 669 5 747	0,008 957 13 276 9 948	0,007 001 21 751 16 314	0,005 891 30 556 22 978	0,004 977 42 778 32 083	0,004 388 55 000 41 250	I II III
0,390	0,022 906 2 150 1 613	0,017 622 3 638 2 725	0,012 058 7 769 5 821	0,009 195 13 448 10 077	0,007 160 22 034 16 526	0,006 028 30 952 23 276	0,005 091 43 333 32 500	0,004 494 55 714 41 786	I II III
0,395	0,023 417 2 178 1 634	0,018 012 3 681 2 760	0,012 329 7 869 5 896	0,009 364 13 621 10 206	0,007 321 22 316 16 738	0,006 160 31 349 23 575	0,005 207 43 889 32 917	0,004 594 56 428 42 321	I II III
0,400	0,023 942 2 205 1 654	0,018 416 3 728 2 795	0,012 603 7 968 5 970	0,009 578 13 793 10 336	0,007 484 22 599 16 950	0,006 302 31 746 23 873	0,005 323 44 444 33 333	0,004 695 57 142 42 857	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,405	0,004 179	0,008 357	0,012 536	0,016 714	0,020 893	0,025 071	0,029 250	0,033 428	0,037 607	0,041 785
0,410	0,004 283	0,008 565	0,012 848	0,017 130	0,021 413	0,025 695	0,029 978	0,034 260	0,038 543	0,042 825
0,415	0,004 388	0,008 775	0,013 163	0,017 550	0,021 938	0,026 325	0,030 763	0,035 100	0,039 488	0,043 875
0,420	0,004 494	0,008 983	0,013 482	0,017 975	0,022 470	0,026 964	0,031 458	0,035 952	0,040 446	0,044 940
0,425	0,004 602	0,009 203	0,013 805	0,018 406	0,023 007	0,027 609	0,032 211	0,036 812	0,041 414	0,046 015
0,430	0,004 711	0,009 420	0,014 131	0,018 842	0,023 552	0,028 263	0,032 974	0,037 684	0,042 394	0,047 105
0,435	0,004 821	0,009 641	0,014 462	0,019 282	0,024 103	0,028 923	0,033 744	0,038 564	0,043 385	0,048 205
0,440	0,004 932	0,009 864	0,014 796	0,019 728	0,024 660	0,029 592	0,034 524	0,039 456	0,044 388	0,049 320
0,445	0,005 045	0,010 089	0,015 134	0,020 178	0,025 223	0,030 267	0,035 312	0,040 356	0,045 401	0,050 445
0,450	0,005 159	0,010 317	0,015 476	0,020 634	0,025 793	0,030 951	0,036 110	0,041 268	0,046 427	0,051 585
0,455	0,005 274	0,010 548	0,015 822	0,021 096	0,026 370	0,031 644	0,036 918	0,042 192	0,047 466	0,052 740
0,460	0,005 391	0,010 781	0,016 172	0,021 562	0,026 953	0,032 343	0,037 734	0,043 124	0,048 515	0,053 905
0,465	0,005 509	0,011 017	0,016 526	0,022 034	0,027 543	0,033 051	0,038 560	0,044 068	0,049 577	0,055 085
0,470	0,005 628	0,011 255	0,016 883	0,022 510	0,028 138	0,033 765	0,039 393	0,045 020	0,050 648	0,056 275
0,475	0,005 748	0,011 496	0,017 244	0,022 992	0,028 740	0,034 488	0,040 236	0,045 984	0,051 732	0,057 480
0,480	0,005 870	0,011 739	0,017 609	0,023 478	0,029 348	0,035 217	0,041 087	0,046 956	0,052 826	0,058 695
0,485	0,005 993	0,011 985	0,017 978	0,023 970	0,029 963	0,035 955	0,041 948	0,047 940	0,053 933	0,059 925
0,490	0,006 117	0,012 233	0,018 350	0,024 466	0,030 582	0,036 699	0,042 816	0,048 932	0,055 048	0,061 165
0,495	0,006 242	0,012 484	0,018 726	0,024 968	0,031 210	0,037 452	0,043 694	0,049 936	0,056 178	0,062 420
0,500	0,006 369	0,012 738	0,019 107	0,025 476	0,031 845	0,038 214	0,044 583	0,050 952	0,057 321	0,063 690

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \frac{Q}{d}$								I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- } von 20 °								II
	differenz des Wassers } , 15 °								III
	für eine Rohrweite (in Metern) von :								
v	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051	
0,405	0,024 461	0,018 639	0,012 878	0,009 786	0,007 646	0,006 435	0,005 432	0,004 797	I
	2 233	3 775	8 068	13 966	22 881	32 143	45 000	57 857	II
	1 675	2 830	6 045	10 465	17 161	24 171	33 750	43 893	III
0,410	0,024 993	0,019 228	0,013 155	0,009 995	0,007 811	0,006 578	0,005 550	0,004 899	I
	2 260	3 821	8 167	14 138	23 164	32 540	45 556	58 571	II
	1 696	2 865	6 120	10 594	17 373	24 470	34 167	43 929	III
0,415	0,025 527	0,019 638	0,013 435	0,010 214	0,007 977	0,006 722	0,005 668	0,005 002	I
	2 288	3 868	8 267	14 310	23 446	32 937	46 111	59 285	II
	1 716	2 900	6 194	10 724	17 585	24 768	34 583	44 464	III
0,420	0,026 066	0,020 052	0,013 716	0,010 426	0,008 143	0,006 858	0,005 788	0,005 114	I
	2 315	3 914	8 366	14 483	23 729	33 333	46 667	60 000	II
	1 737	2 935	6 269	10 853	17 797	25 067	35 000	45 000	III
0,425	0,026 615	0,020 477	0,014 007	0,010 648	0,008 320	0,007 004	0,005 918	0,005 218	I
	2 343	3 961	8 466	14 655	24 011	33 730	47 222	60 714	II
	1 758	2 970	6 344	10 982	18 009	25 365	35 417	45 536	III
0,430	0,027 161	0,020 896	0,014 292	0,010 862	0,008 488	0,007 151	0,006 039	0,005 323	I
	2 370	4 008	8 566	14 828	24 294	34 127	47 778	61 428	II
	1 778	3 005	6 418	11 111	18 221	25 664	35 833	46 071	III
0,435	0,027 718	0,021 326	0,014 587	0,011 087	0,008 658	0,007 298	0,006 161	0,005 437	I
	2 398	4 054	8 665	15 000	24 576	34 524	48 333	62 142	II
	1 799	3 040	6 493	11 240	18 433	25 962	36 250	46 607	III
0,440	0,028 280	0,021 750	0,014 884	0,011 314	0,008 839	0,007 438	0,006 283	0,005 543	I
	2 426	4 101	8 765	15 172	24 859	34 921	48 889	62 857	II
	1 820	3 075	6 567	11 370	18 645	26 260	36 667	47 443	III
0,445	0,028 845	0,021 185	0,015 184	0,011 541	0,009 009	0,007 587	0,006 406	0,005 660	I
	2 453	4 147	8 865	15 345	25 141	35 318	49 444	63 571	II
	1 840	3 110	6 642	11 499	18 856	26 559	37 083	47 679	III
0,450	0,029 414	0,022 625	0,015 486	0,011 761	0,009 193	0,007 738	0,006 541	0,005 767	I
	2 481	4 194	8 964	15 517	25 424	35 714	50 000	64 285	II
	1 861	3 145	6 717	11 628	19 068	26 857	37 500	48 214	III
0,455	0,030 030	0,023 100	0,015 801	0,012 014	0,009 387	0,007 901	0,006 667	0,005 886	I
	2 508	4 240	9 064	15 690	25 706	36 111	50 556	65 000	II
	1 882	3 180	6 791	11 757	19 280	27 156	37 917	48 750	III
0,460	0,030 564	0,023 513	0,015 977	0,012 225	0,009 552	0,008 043	0,006 792	0,005 995	I
	2 536	4 287	9 163	15 862	25 989	36 503	51 111	65 714	II
	1 902	3 214	6 866	11 886	19 492	27 454	38 333	49 286	III
0,465	0,031 156	0,023 962	0,016 394	0,012 460	0,009 739	0,008 197	0,006 919	0,006 103	I
	2 563	4 337	9 263	16 035	26 271	36 905	51 667	66 428	II
	1 923	3 249	6 941	12 016	19 704	27 752	38 750	49 821	III
0,470	0,031 739	0,024 424	0,016 702	0,012 695	0,009 927	0,008 351	0,007 057	0,006 225	I
	2 591	4 380	9 363	16 207	26 554	37 302	52 222	67 142	II
	1 944	3 284	7 015	12 145	19 916	28 051	39 167	50 357	III
0,475	0,032 338	0,024 878	0,017 026	0,012 933	0,010 105	0,008 507	0,007 185	0,006 316	I
	2 618	4 427	9 462	16 379	26 836	37 698	52 778	67 857	II
	1 964	3 319	7 090	12 274	20 128	28 349	39 583	50 893	III
0,480	0,032 940	0,025 333	0,017 339	0,013 171	0,010 296	0,008 676	0,007 325	0,006 457	I
	2 646	4 473	9 562	16 552	27 119	38 095	53 333	68 571	II
	1 985	3 354	7 164	12 403	20 340	28 648	40 000	51 429	III
0,485	0,033 546	0,025 804	0,017 654	0,013 423	0,010 475	0,008 833	0,007 455	0,006 580	I
	2 674	4 520	9 661	16 724	27 401	38 492	53 889	69 285	II
	2 006	3 389	7 239	12 532	20 551	28 946	40 417	51 964	III
0,490	0,034 154	0,026 277	0,017 970	0,013 664	0,010 650	0,008 991	0,007 584	0,006 692	I
	2 701	4 567	9 761	16 897	27 684	38 889	54 444	70 000	II
	2 026	3 424	7 314	12 662	20 763	29 254	40 833	52 500	III
0,495	0,034 768	0,026 740	0,018 302	0,013 907	0,010 873	0,009 150	0,007 727	0,006 816	I
	2 788	4 613	9 861	17 069	27 966	39 286	55 000	70 714	II
	2 047	3 459	7 388	12 791	20 975	29 543	41 250	53 036	III
0,500	0,035 386	0,027 221	0,018 623	0,014 152	0,011 056	0,009 311	0,007 860	0,006 942	I
	2 756	4 660	9 960	17 241	28 249	39 683	55 556	71 428	II
	2 068	3 494	7 463	12 920	21 187	29 841	41 667	53 571	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,505	0,006 497	0,012 994	0,019 491	0,025 988	0,032 485	0,038 982	0,045 479	0,051 977	0,058 473	0,064 970
0,510	0,006 626	0,013 253	0,019 878	0,026 504	0,033 130	0,039 756	0,046 382	0,053 008	0,059 634	0,066 261
0,515	0,006 757	0,013 513	0,020 270	0,027 026	0,033 783	0,040 539	0,047 296	0,054 052	0,060 809	0,067 565
0,520	0,006 889	0,013 777	0,020 666	0,027 554	0,034 443	0,041 331	0,048 220	0,055 108	0,061 997	0,068 885
0,525	0,007 022	0,014 043	0,021 065	0,028 086	0,035 108	0,042 129	0,049 151	0,056 172	0,063 194	0,070 215
0,530	0,007 156	0,014 312	0,021 463	0,028 624	0,035 780	0,042 936	0,050 092	0,057 243	0,064 404	0,071 500
0,535	0,007 292	0,014 583	0,021 875	0,029 166	0,036 458	0,043 749	0,051 040	0,058 332	0,065 624	0,072 915
0,540	0,007 429	0,014 857	0,022 286	0,029 714	0,037 143	0,044 571	0,052 100	0,059 428	0,066 857	0,074 285
0,545	0,007 567	0,015 133	0,022 700	0,030 266	0,037 833	0,045 399	0,052 966	0,060 532	0,068 099	0,075 665
0,550	0,007 706	0,015 412	0,023 118	0,030 824	0,038 530	0,046 236	0,053 942	0,061 648	0,069 354	0,077 060
0,555	0,007 847	0,015 694	0,023 540	0,031 388	0,039 235	0,047 032	0,054 929	0,062 776	0,070 623	0,078 470
0,560	0,007 989	0,015 978	0,023 967	0,031 956	0,039 945	0,047 934	0,055 923	0,063 912	0,071 901	0,079 890
0,565	0,008 132	0,016 264	0,024 396	0,032 528	0,040 660	0,048 792	0,056 924	0,065 056	0,073 188	0,081 320
0,570	0,008 277	0,016 554	0,024 831	0,033 108	0,041 385	0,049 662	0,057 939	0,066 216	0,074 493	0,082 770
0,575	0,008 423	0,016 845	0,025 268	0,033 690	0,042 113	0,050 535	0,058 956	0,067 380	0,075 803	0,084 225
0,580	0,008 570	0,017 139	0,025 708	0,034 278	0,042 848	0,051 417	0,059 987	0,068 556	0,077 126	0,085 695
0,585	0,008 718	0,017 436	0,026 154	0,034 872	0,043 590	0,052 308	0,061 026	0,069 744	0,078 462	0,087 180
0,590	0,008 868	0,017 736	0,026 604	0,035 472	0,044 340	0,053 208	0,062 076	0,070 944	0,079 812	0,088 680
0,595	0,009 019	0,018 038	0,027 058	0,036 076	0,045 095	0,054 116	0,063 131	0,072 152	0,081 171	0,090 190
0,600	0,009 171	0,018 342	0,027 513	0,036 684	0,045 855	0,055 026	0,064 197	0,073 368	0,082 539	0,091 710

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \frac{Q}{d}$								I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- } von 20 °								II
	differenz des Wassers } 15 °								III
	für eine Rohrweite (in Metern) von :								
v	0,010	0,013	0,019	0,025	0,032	0,038	0,045	0,051	
0,505	0,035 990	0,027 690	0,018 950	0,014 400	0,011 250	0,009 470	0,008 000	0,007 060	I
	2 784	4 706	10 060	17 414	28 531	40 079	56 112	72 143	II
	2 089	3 529	7 538	13 049	21 399	30 140	42 083	54 107	III
0,510	0,036 640	0,028 190	0,019 280	0,014 660	0,011 450	0,009 640	0,008 140	0,007 190	I
	2 812	4 753	10 159	17 586	28 814	40 476	56 667	72 858	II
	2 109	3 564	7 612	13 178	21 611	30 438	42 500	54 643	III
0,515	0,037 270	0,028 670	0,019 610	0,014 910	0,011 650	0,009 800	0,008 280	0,007 310	I
	2 839	4 800	10 259	17 759	29 096	40 873	57 223	73 572	II
	2 130	3 599	7 687	13 308	21 823	30 737	42 917	55 179	III
0,520	0,037 910	0,029 230	0,019 990	0,015 190	0,011 850	0,009 980	0,008 430	0,007 430	I
	2 867	4 846	10 359	17 931	29 339	41 270	57 778	74 286	II
	2 151	3 634	7 762	13 437	22 034	31 035	43 333	55 714	III
0,525	0,038 550	0,029 650	0,020 290	0,015 420	0,012 050	0,010 140	0,008 570	0,007 560	I
	2 894	4 893	10 458	18 104	29 661	41 667	58 334	75 000	II
	2 171	3 669	7 836	13 566	22 246	31 333	43 750	56 250	III
0,530	0,039 200	0,030 150	0,020 630	0,015 680	0,012 250	0,010 320	0,008 710	0,007 690	I
	2 922	4 939	10 558	18 276	29 944	42 063	58 889	75 715	II
	2 192	3 704	7 911	13 695	22 458	31 632	44 167	56 786	III
0,535	0,039 850	0,030 650	0,020 970	0,015 940	0,012 480	0,010 490	0,008 850	0,007 813	I
	2 950	4 986	10 657	18 448	30 226	42 460	59 445	76 429	II
	2 213	3 739	7 985	13 824	22 670	31 930	44 583	57 322	III
0,540	0,040 520	0,031 170	0,021 320	0,016 220	0,012 670	0,010 670	0,009 010	0,007 951	I
	2 977	5 033	10 757	18 621	30 509	42 857	60 000	77 143	II
	2 233	3 774	8 060	13 954	22 882	32 229	45 000	57 857	III
0,545	0,041 170	0,031 670	0,021 670	0,016 470	0,012 870	0,010 840	0,009 140	0,008 072	I
	3 004	5 079	10 857	18 793	30 791	43 254	60 556	77 858	II
	2 254	3 808	8 135	14 093	23 094	32 527	45 417	58 393	III
0,550	0,041 840	0,032 180	0,022 070	0,016 740	0,013 070	0,011 010	0,009 290	0,008 204	I
	3 032	5 126	10 956	18 966	31 074	43 651	61 112	78 572	II
	2 275	3 843	8 209	14 212	23 306	32 825	45 833	58 929	III
0,555	0,042 520	0,032 710	0,022 380	0,017 010	0,013 290	0,011 190	0,009 440	0,008 338	I
	3 060	5 172	10 056	19 138	31 356	44 048	61 167	79 286	II
	2 295	3 878	8 284	14 341	23 518	33 124	46 250	59 464	III
0,560	0,043 210	0,033 240	0,022 740	0,017 280	0,013 500	0,011 350	0,009 600	0,008 473	I
	3 087	5 219	11 155	19 310	31 638	44 444	62 223	80 000	II
	2 316	3 913	8 359	14 470	23 729	33 422	46 667	60 000	III
0,565	0,043 870	0,033 750	0,023 090	0,017 550	0,013 710	0,011 550	0,009 750	0,008 602	I
	3 115	5 266	11 255	19 483	31 921	44 841	62 778	80 715	II
	2 337	3 948	8 433	14 600	23 941	33 721	47 083	60 536	III
0,570	0,044 570	0,034 280	0,023 450	0,017 830	0,013 930	0,011 730	0,009 900	0,008 738	I
	3 142	5 312	11 355	19 655	32 203	45 238	63 334	81 429	II
	2 357	3 983	8 508	14 729	24 153	34 019	47 500	61 072	III
0,575	0,045 280	0,034 830	0,023 820	0,018 110	0,014 150	0,011 910	0,010 060	0,008 873	I
	3 170	5 359	11 454	19 828	32 486	45 635	63 889	82 143	II
	2 378	4 018	8 582	14 858	24 365	34 317	47 917	61 607	III
0,580	0,045 970	0,035 360	0,024 190	0,018 390	0,014 370	0,012 100	0,010 220	0,009 014	I
	3 197	5 404	11 554	20 000	32 768	46 032	64 445	82 858	II
	2 399	4 053	8 657	14 987	24 577	34 616	48 333	62 143	III
0,585	0,046 690	0,035 910	0,024 570	0,018 670	0,014 570	0,012 290	0,010 380	0,009 154	I
	3 225	5 452	11 653	20 172	33 051	46 429	65 001	83 572	II
	2 419	4 088	8 732	15 116	24 789	34 914	48 750	62 679	III
0,590	0,047 380	0,036 450	0,024 940	0,018 950	0,014 810	0,012 470	0,010 530	0,009 290	I
	3 253	5 499	11 753	20 345	33 333	46 825	65 556	84 286	II
	2 440	4 123	8 806	15 246	25 000	35 213	49 167	63 214	III
0,595	0,048 080	0,036 990	0,025 310	0,019 230	0,015 040	0,012 650	0,010 680	0,009 428	I
	3 280	5 545	11 853	20 517	33 616	47 222	66 112	85 001	II
	2 461	4 158	8 881	15 375	25 213	35 511	49 583	63 750	III
0,600	0,048 800	0,037 540	0,025 680	0,019 520	0,015 250	0,012 840	0,010 840	0,009 568	I
	3 308	5 592	11 952	20 690	33 898	47 619	66 667	85 715	II
	2 481	4 193	8 956	15 504	25 424	35 810	50 000	64 286	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,010	0,000 003	0,000 005	0,000 008	0,000 010	0,000 013	0,000 015	0,000 018	0,000 020	0,000 023	0,000 025
0,015	0,000 006	0,000 011	0,000 017	0,000 022	0,000 028	0,000 033	0,000 039	0,000 044	0,000 050	0,000 055
0,020	0,000 010	0,000 020	0,000 030	0,000 040	0,000 050	0,000 060	0,000 070	0,000 080	0,000 090	0,000 100
0,025	0,000 016	0,000 031	0,000 047	0,000 062	0,000 078	0,000 093	0,000 109	0,000 124	0,000 140	0,000 155
0,030	0,000 023	0,000 045	0,000 068	0,000 090	0,000 113	0,000 135	0,000 158	0,000 180	0,000 203	0,000 225
0,035	0,000 031	0,000 062	0,000 093	0,000 124	0,000 155	0,000 186	0,000 217	0,000 248	0,000 279	0,000 310
0,040	0,000 041	0,000 081	0,000 122	0,000 162	0,000 203	0,000 243	0,000 284	0,000 324	0,000 365	0,000 405
0,045	0,000 052	0,000 103	0,000 155	0,000 206	0,000 258	0,000 309	0,000 361	0,000 412	0,000 464	0,000 515
0,050	0,000 064	0,000 127	0,000 191	0,000 254	0,000 318	0,000 381	0,000 445	0,000 508	0,000 572	0,000 636
0,055	0,000 077	0,000 154	0,000 231	0,000 308	0,000 385	0,000 462	0,000 539	0,000 616	0,000 694	0,000 771
0,060	0,000 092	0,000 183	0,000 275	0,000 366	0,000 458	0,000 549	0,000 641	0,000 732	0,000 824	0,000 915
0,065	0,000 108	0,000 215	0,000 323	0,000 430	0,000 538	0,000 645	0,000 753	0,000 860	0,000 968	0,001 075
0,070	0,000 125	0,000 249	0,000 374	0,000 498	0,000 623	0,000 747	0,000 872	0,000 996	0,001 121	0,001 245
0,075	0,000 143	0,000 286	0,000 429	0,000 572	0,000 715	0,000 858	0,001 001	0,001 144	0,001 287	0,001 430
0,080	0,000 163	0,000 326	0,000 489	0,000 652	0,000 816	0,000 979	0,001 143	0,001 306	0,001 470	0,001 633
0,085	0,000 184	0,000 368	0,000 552	0,000 736	0,000 920	0,001 104	0,001 288	0,001 472	0,001 656	0,001 840
0,090	0,000 206	0,000 412	0,000 618	0,000 824	0,001 030	0,001 236	0,001 442	0,001 648	0,001 854	0,002 060
0,095	0,000 230	0,000 459	0,000 689	0,000 918	0,001 148	0,001 377	0,001 607	0,001 836	0,002 066	0,002 295
0,100	0,000 255	0,000 509	0,000 764	0,001 018	0,001 273	0,001 527	0,001 782	0,002 036	0,002 291	0,002 545

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{Q}{d}$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20 ° für eine Rohrweite (in Metern) von : } , 15 ° III								I
	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100	
0,010	0,000 010	0,000 009	0,000 008	0,000 007	0,000 007	0,000 006	0,000 006	0,000 005	I
	1 786	2 174	2 632	3 106	3 704	4 274	4 878	5 525	II
	1 339	1 630	1 974	2 326	2 778	3 205	3 659	4 144	III
0,015	0,000 018	0,000 016	0,000 015	0,000 013	0,000 012	0,000 011	0,000 011	0,000 010	I
	2 679	3 261	3 947	4 658	5 556	6 410	7 317	8 287	II
	2 009	2 446	2 961	3 488	4 166	4 808	5 488	6 215	III
0,020	0,000 028	0,000 026	0,000 024	0,000 022	0,000 020	0,000 018	0,000 017	0,000 016	I
	3 571	4 348	5 263	6 211	7 407	8 547	9 756	11 050	II
	2 679	3 261	3 947	4 651	5 556	6 410	7 317	8 287	III
0,025	0,000 041	0,000 037	0,000 034	0,000 031	0,000 028	0,000 026	0,000 024	0,000 023	I
	4 464	5 435	6 579	7 764	9 259	10 684	12 195	13 812	II
	3 348	4 076	4 934	5 814	6 914	8 013	9 146	10 359	III
0,030	0,000 054	0,000 050	0,000 045	0,000 041	0,000 038	0,000 035	0,000 033	0,000 031	I
	5 357	6 522	7 895	9 317	11 111	12 821	14 634	16 575	II
	4 018	4 891	5 921	6 977	8 333	9 615	10 976	12 431	III
0,035	0,000 068	0,000 062	0,000 058	0,000 054	0,000 049	0,000 046	0,000 043	0,000 040	I
	6 250	7 609	9 211	10 870	12 963	14 957	17 073	19 337	II
	4 687	5 707	6 908	8 140	9 722	11 218	12 805	14 503	III
0,040	0,000 089	0,000 079	0,000 072	0,000 066	0,000 061	0,000 057	0,000 053	0,000 050	I
	7 143	8 696	10 526	12 422	14 815	17 094	19 512	22 099	II
	5 357	6 522	7 895	9 302	11 111	12 820	14 634	16 575	III
0,045	0,000 107	0,000 097	0,000 089	0,000 082	0,000 074	0,000 069	0,000 065	0,000 061	I
	8 036	9 783	11 842	13 975	16 667	19 234	21 951	24 862	II
	6 027	7 337	8 882	10 465	12 500	14 423	16 463	18 616	III
0,050	0,000 127	0,000 116	0,000 104	0,000 097	0,000 088	0,000 082	0,000 077	0,000 073	I
	8 929	10 870	13 158	15 528	18 519	21 368	24 390	27 624	II
	6 696	8 152	9 868	11 628	13 888	16 026	18 293	20 718	III
0,055	0,000 148	0,000 134	0,000 122	0,000 113	0,000 104	0,000 096	0,000 090	0,000 085	I
	9 821	11 957	14 474	17 081	20 370	23 504	26 829	30 387	II
	7 366	8 967	10 855	12 791	15 277	17 628	20 122	22 790	III
0,060	0,000 170	0,000 154	0,000 141	0,000 130	0,000 119	0,000 110	0,000 103	0,000 098	I
	10 714	13 044	15 789	18 634	22 222	25 641	29 268	33 149	II
	8 036	9 783	11 842	13 953	16 667	19 231	21 951	24 862	III
0,065	0,000 194	0,000 177	0,000 162	0,000 148	0,000 135	0,000 127	0,000 118	0,000 111	I
	11 607	14 130	17 105	20 186	24 074	27 778	31 707	35 912	II
	8 705	10 598	12 829	15 116	18 056	20 833	23 781	26 934	III
0,070	0,000 219	0,000 200	0,000 181	0,000 166	0,000 152	0,000 142	0,000 132	0,000 125	I
	12 500	15 217	18 421	21 739	25 926	29 915	34 146	38 674	II
	9 375	11 413	13 816	16 279	19 444	22 436	25 610	29 005	III
0,075	0,000 245	0,000 224	0,000 203	0,000 186	0,000 171	0,000 160	0,000 149	0,000 140	I
	13 393	16 304	19 737	23 292	27 778	32 051	36 585	41 436	II
	10 045	12 228	14 803	17 442	20 833	24 038	27 439	31 077	III
0,080	0,000 274	0,000 247	0,000 225	0,000 209	0,000 189	0,000 176	0,000 167	0,000 156	I
	14 286	17 391	21 053	24 845	29 630	34 188	39 024	44 199	II
	10 714	13 044	15 789	18 605	22 222	25 641	29 268	33 149	III
0,085	0,000 301	0,000 272	0,000 250	0,000 228	0,000 210	0,000 195	0,000 185	0,000 172	I
	15 179	18 478	22 368	26 398	31 481	36 325	41 463	46 961	II
	11 384	13 859	16 776	19 767	23 611	27 244	31 098	35 221	III
0,090	0,000 329	0,000 299	0,000 276	0,000 251	0,000 231	0,000 215	0,000 201	0,000 189	I
	16 071	19 565	23 684	27 950	33 333	38 462	43 902	49 724	II
	12 054	14 674	17 763	20 930	25 000	28 846	32 927	37 293	III
0,095	0,000 362	0,000 327	0,000 298	0,000 276	0,000 253	0,000 235	0,000 220	0,000 207	I
	16 964	20 652	25 000	29 503	35 185	40 598	46 341	52 486	II
	12 723	15 489	18 750	22 093	26 889	30 449	34 756	39 365	III
0,100	0,000 397	0,000 357	0,000 326	0,000 300	0,000 275	0,000 255	0,000 239	0,000 226	I
	17 857	21 739	26 316	31 056	37 037	42 735	48 780	55 249	II
	13 393	16 304	19 737	23 256	27 778	32 051	36 585	41 436	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,105	0,000 281	0,000 561	0,000 842	0,001 122	0,001 403	0,001 683	0,001 964	0,002 244	0,002 525	0,002 805
0,110	0,000 308	0,000 616	0,000 924	0,001 232	0,001 540	0,001 848	0,002 156	0,002 464	0,002 772	0,003 080
0,115	0,000 337	0,000 673	0,001 010	0,001 346	0,001 683	0,002 019	0,002 356	0,002 692	0,003 029	0,003 365
0,120	0,000 367	0,000 733	0,001 100	0,001 466	0,001 833	0,002 199	0,002 566	0,002 932	0,003 299	0,003 665
0,125	0,000 398	0,000 796	0,001 194	0,001 592	0,001 990	0,002 388	0,002 786	0,003 184	0,003 582	0,003 980
0,130	0,000 431	0,000 861	0,001 292	0,001 722	0,002 153	0,002 585	0,003 014	0,003 444	0,003 875	0,004 305
0,135	0,000 464	0,000 928	0,001 392	0,001 856	0,002 320	0,002 784	0,003 248	0,003 712	0,004 176	0,004 640
0,140	0,000 500	0,000 999	0,001 499	0,001 998	0,002 498	0,002 997	0,003 497	0,003 996	0,004 496	0,004 995
0,145	0,000 536	0,001 071	0,001 607	0,002 142	0,002 678	0,003 213	0,003 749	0,004 284	0,004 820	0,005 355
0,150	0,000 573	0,001 146	0,001 719	0,002 292	0,002 865	0,003 438	0,004 011	0,004 584	0,005 157	0,005 730
0,155	0,000 612	0,001 224	0,001 836	0,002 448	0,003 060	0,003 672	0,004 284	0,004 896	0,005 508	0,006 120
0,160	0,000 652	0,001 304	0,001 956	0,002 608	0,003 260	0,003 912	0,004 564	0,005 216	0,005 868	0,006 520
0,165	0,000 694	0,001 387	0,002 081	0,002 774	0,003 468	0,004 161	0,004 855	0,005 548	0,006 242	0,006 935
0,170	0,000 736	0,001 472	0,002 208	0,002 944	0,003 680	0,004 416	0,005 152	0,005 888	0,006 624	0,007 360
0,175	0,000 780	0,001 560	0,002 340	0,003 120	0,003 900	0,004 680	0,005 460	0,006 240	0,007 020	0,007 800
0,180	0,000 825	0,001 650	0,002 475	0,003 300	0,004 125	0,004 950	0,005 775	0,006 600	0,007 425	0,008 250
0,185	0,000 872	0,001 744	0,002 616	0,003 488	0,004 360	0,005 232	0,006 104	0,006 976	0,007 848	0,008 720
0,190	0,000 920	0,001 839	0,002 759	0,003 678	0,004 598	0,005 517	0,006 437	0,007 356	0,008 276	0,009 195
0,195	0,000 969	0,001 937	0,002 906	0,003 874	0,004 843	0,005 811	0,006 780	0,007 748	0,008 717	0,009 685
0,200	0,001 019	0,002 038	0,003 057	0,004 076	0,005 095	0,006 114	0,007 133	0,008 152	0,009 171	0,010 190

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{q}{d}$								I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von: } 15°								II III
	v	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100
0,105	0,000 432	0,000 387	0,000 354	0,000 325	0,000 297	0,000 281	0,000 258	0,000 245	I
	18 750	22 826	27 632	32 559	38 889	44 872	51 219	58 011	II
	14 062	17 120	20 724	24 419	29 167	33 654	38 415	43 508	III
0,110	0,000 462	0,000 418	0,000 382	0,000 351	0,000 321	0,000 301	0,000 283	0,000 265	I
	19 643	23 913	28 947	34 162	40 741	47 019	53 658	60 773	II
	14 732	17 935	21 711	25 581	30 556	35 256	40 244	45 580	III
0,115	0,000 497	0,000 451	0,000 409	0,000 376	0,000 349	0,000 323	0,000 303	0,000 285	I
	20 536	25 000	30 263	35 714	42 593	49 145	56 097	63 536	II
	15 402	18 750	22 697	26 744	31 994	36 859	42 073	47 652	III
0,120	0,000 535	0,000 484	0,000 440	0,000 410	0,000 374	0,000 345	0,000 323	0,000 305	I
	21 429	26 087	31 579	37 267	44 444	51 282	58 536	66 298	II
	16 071	19 565	23 684	27 907	33 333	38 461	43 902	49 724	III
0,125	0,000 573	0,000 518	0,000 477	0,000 438	0,000 399	0,000 374	0,000 350	0,000 328	I
	22 321	27 174	32 895	38 820	46 296	53 419	60 976	69 061	II
	16 741	20 381	24 671	29 070	34 722	40 064	45 732	51 796	III
0,130	0,000 612	0,000 559	0,000 508	0,000 465	0,000 431	0,000 396	0,000 370	0,000 350	I
	23 214	28 261	34 211	40 373	48 148	55 556	63 315	71 823	II
	17 411	21 196	25 658	30 233	36 111	41 667	47 561	53 867	III
0,135	0,000 659	0,000 594	0,000 539	0,000 501	0,000 455	0,000 427	0,000 399	0,000 373	I
	24 107	29 348	35 526	41 926	50 000	57 692	65 853	74 586	II
	18 080	22 011	26 645	31 395	37 500	43 269	49 390	55 939	III
0,140	0,000 699	0,000 629	0,000 580	0,000 529	0,000 480	0,000 449	0,000 419	0,000 397	I
	25 000	30 435	36 842	43 478	51 852	59 829	68 293	77 348	II
	18 750	22 826	27 632	32 558	38 889	44 872	51 220	58 011	III
0,145	0,000 731	0,000 661	0,000 604	0,000 555	0,000 508	0,000 477	0,000 447	0,000 421	I
	25 893	31 522	38 158	45 031	53 704	61 966	70 732	80 110	II
	19 420	23 641	28 618	33 721	40 278	46 474	53 049	60 083	III
0,150	0,000 781	0,000 707	0,000 646	0,000 593	0,000 543	0,000 505	0,000 473	0,000 445	I
	26 786	32 609	39 474	46 584	55 556	64 103	73 171	82 873	II
	20 089	24 457	29 605	34 884	41 667	48 077	54 878	62 155	III
0,155	0,000 826	0,000 747	0,000 682	0,000 628	0,000 574	0,000 535	0,000 494	0,000 471	I
	27 679	33 696	40 789	48 137	57 407	66 239	75 610	85 635	II
	20 759	25 272	30 592	36 046	43 056	49 679	56 707	64 226	III
0,160	0,000 871	0,000 787	0,000 720	0,000 662	0,000 605	0,000 564	0,000 528	0,000 497	I
	28 571	34 783	42 105	49 690	59 259	68 376	78 049	88 398	II
	21 429	26 087	31 579	37 209	44 444	51 282	58 537	66 298	III
0,165	0,000 919	0,000 831	0,000 759	0,000 698	0,000 638	0,000 594	0,000 556	0,000 523	I
	29 464	35 870	43 421	51 242	61 111	70 513	80 488	91 160	II
	22 098	26 902	32 566	38 372	45 833	52 884	60 366	68 370	III
0,170	0,000 965	0,000 873	0,000 796	0,000 733	0,000 671	0,000 626	0,000 586	0,000 551	I
	30 357	36 957	44 737	52 795	62 963	72 650	82 927	93 923	II
	22 768	27 717	33 553	39 535	47 222	54 487	62 195	70 442	III
0,175	0,001 012	0,000 917	0,000 838	0,000 771	0,000 705	0,000 657	0,000 615	0,000 577	I
	31 250	38 044	46 053	54 348	64 815	74 786	85 366	96 685	II
	23 437	28 533	34 540	40 698	48 611	56 090	64 024	72 514	III
0,180	0,001 063	0,000 962	0,000 877	0,000 809	0,000 739	0,000 688	0,000 645	0,000 605	I
	32 143	39 131	47 368	55 901	66 667	76 923	87 805	99 447	II
	24 107	29 348	35 526	41 860	50 000	57 692	65 854	74 586	III
0,185	0,001 114	0,001 008	0,000 920	0,000 846	0,000 774	0,000 722	0,000 675	0,000 635	I
	33 036	40 218	48 684	57 454	68 518	79 060	90 244	102 210	II
	24 777	30 163	36 513	43 023	51 389	59 295	67 683	76 657	III
0,190	0,001 166	0,001 054	0,000 962	0,000 886	0,000 809	0,000 754	0,000 707	0,000 664	I
	33 929	41 304	50 000	59 006	70 370	81 197	92 683	104 972	II
	25 446	30 978	37 500	44 186	52 778	60 897	69 512	78 729	III
0,195	0,001 218	0,001 102	0,001 005	0,000 926	0,000 847	0,000 788	0,000 738	0,000 693	I
	34 821	42 391	51 316	60 559	72 222	83 333	95 122	107 735	II
	26 120	31 794	38 487	45 349	54 167	62 500	71 342	80 801	III
0,200	0,001 272	0,001 152	0,001 052	0,000 966	0,000 884	0,000 824	0,000 770	0,000 726	I
	35 714	43 478	52 632	62 112	74 074	85 470	97 561	110 497	II
	26 786	32 609	39 474	46 512	55 556	64 102	73 171	82 873	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,205	0,001 071	0,002 141	0,003 212	0,004 282	0,005 353	0,006 423	0,007 494	0,008 564	0,009 635	0,010 705
0,210	0,001 123	0,002 246	0,003 369	0,004 492	0,005 615	0,006 738	0,007 861	0,008 984	0,010 107	0,011 230
0,215	0,001 177	0,002 354	0,003 531	0,004 708	0,005 885	0,007 062	0,008 239	0,009 416	0,010 593	0,011 770
0,220	0,001 233	0,002 465	0,003 698	0,004 930	0,006 163	0,007 395	0,008 628	0,009 860	0,011 093	0,012 325
0,225	0,001 290	0,002 579	0,003 869	0,005 158	0,006 448	0,007 737	0,009 027	0,010 316	0,011 606	0,012 895
0,230	0,001 348	0,002 695	0,004 043	0,005 390	0,006 738	0,008 085	0,009 433	0,010 780	0,012 128	0,013 475
0,235	0,001 407	0,002 813	0,004 220	0,005 626	0,007 033	0,008 439	0,009 846	0,011 252	0,012 659	0,014 065
0,240	0,001 467	0,002 934	0,004 401	0,005 868	0,007 335	0,008 802	0,010 269	0,011 736	0,013 203	0,014 670
0,245	0,001 529	0,003 058	0,004 587	0,006 116	0,007 645	0,009 174	0,010 703	0,012 232	0,013 761	0,015 290
0,250	0,001 592	0,003 184	0,004 776	0,006 368	0,007 960	0,009 552	0,011 144	0,012 736	0,014 328	0,015 920
0,255	0,001 657	0,003 313	0,004 970	0,006 626	0,008 283	0,009 939	0,011 596	0,013 252	0,014 909	0,016 565
0,260	0,001 722	0,003 444	0,005 166	0,006 888	0,008 610	0,010 332	0,012 054	0,013 776	0,015 498	0,017 220
0,265	0,001 789	0,003 577	0,005 366	0,007 154	0,008 943	0,010 731	0,012 520	0,014 308	0,016 097	0,017 885
0,270	0,001 857	0,003 714	0,005 571	0,007 428	0,009 285	0,011 142	0,012 999	0,014 856	0,016 713	0,018 570
0,275	0,001 927	0,003 853	0,005 780	0,007 706	0,009 633	0,011 559	0,013 486	0,015 412	0,017 339	0,019 265
0,280	0,001 997	0,003 994	0,005 991	0,007 988	0,009 985	0,011 982	0,013 979	0,015 976	0,017 973	0,019 970
0,285	0,002 069	0,004 138	0,006 207	0,008 276	0,010 345	0,012 414	0,014 483	0,016 552	0,018 621	0,020 690
0,290	0,002 142	0,004 284	0,006 426	0,008 568	0,010 710	0,012 852	0,014 994	0,017 136	0,019 278	0,021 420
0,295	0,002 217	0,004 433	0,006 650	0,008 866	0,011 083	0,013 299	0,015 516	0,017 732	0,019 949	0,022 165
0,300	0,002 293	0,004 585	0,006 878	0,009 170	0,011 463	0,013 755	0,016 048	0,018 340	0,020 633	0,022 925

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{\rho}{d}$								I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° 								

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,305	0,002 370	0,004 739	0,007 109	0,009 478	0,011 848	0,014 217	0,016 587	0,018 956	0,021 326	0,023 695
0,310	0,002 448	0,004 896	0,007 344	0,009 792	0,012 240	0,014 688	0,017 136	0,019 584	0,022 032	0,024 480
0,315	0,002 528	0,005 055	0,007 583	0,010 110	0,012 638	0,015 165	0,017 693	0,020 220	0,022 748	0,025 275
0,320	0,002 609	0,005 217	0,007 826	0,010 434	0,013 043	0,015 651	0,018 260	0,020 868	0,023 477	0,026 085
0,325	0,002 691	0,005 381	0,008 072	0,010 762	0,013 453	0,016 143	0,018 834	0,021 524	0,024 215	0,026 905
0,330	0,002 774	0,005 548	0,008 322	0,011 096	0,013 870	0,016 644	0,019 418	0,022 192	0,024 966	0,027 740
0,335	0,002 859	0,005 717	0,008 576	0,011 434	0,014 293	0,017 151	0,020 010	0,022 868	0,025 727	0,028 585
0,340	0,002 945	0,005 889	0,008 834	0,011 778	0,014 723	0,017 667	0,020 612	0,023 556	0,026 501	0,029 445
0,345	0,003 032	0,006 064	0,009 096	0,012 128	0,015 160	0,018 192	0,021 224	0,024 256	0,027 288	0,030 320
0,350	0,003 121	0,006 241	0,009 362	0,012 482	0,015 603	0,018 723	0,021 844	0,024 964	0,028 085	0,031 205
0,355	0,003 211	0,006 421	0,009 632	0,012 842	0,016 053	0,019 263	0,022 474	0,025 684	0,028 895	0,032 105
0,360	0,003 302	0,006 603	0,009 905	0,013 206	0,016 508	0,019 809	0,023 111	0,026 412	0,029 714	0,033 015
0,365	0,003 394	0,006 787	0,010 181	0,013 574	0,016 968	0,020 361	0,023 755	0,027 148	0,030 542	0,033 935
0,370	0,003 488	0,006 975	0,010 463	0,013 950	0,017 438	0,020 925	0,024 413	0,027 900	0,031 388	0,034 875
0,375	0,003 583	0,007 165	0,010 748	0,014 330	0,017 913	0,021 495	0,025 078	0,028 660	0,032 243	0,035 825
0,380	0,003 679	0,007 357	0,011 036	0,014 714	0,018 393	0,022 071	0,025 750	0,029 428	0,033 107	0,036 785
0,385	0,003 776	0,007 552	0,011 328	0,015 105	0,018 881	0,022 658	0,026 434	0,030 211	0,033 987	0,037 764
0,390	0,003 845	0,007 749	0,011 624	0,015 498	0,019 373	0,023 247	0,027 122	0,030 996	0,034 871	0,038 745
0,395	0,003 975	0,007 949	0,011 924	0,015 898	0,019 873	0,023 847	0,027 822	0,031 796	0,035 771	0,039 745
0,400	0,004 076	0,008 152	0,012 228	0,016 304	0,020 380	0,024 456	0,028 532	0,032 608	0,036 684	0,040 760

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2 \rho}{2g d}$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers für eine Rohrweite (in Metern) von:								I II III
	v	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100
0,305	0,002 621 54 464 40 848	0,002 374 66 305 49 728	0,002 166 80 263 60 197	0,001 995 94 721 70 930	0,001 825 112 963 84 722	0,001 696 130 342 97 756	0,001 592 148 780 111 585	0,001 493 168 508 126 381	I II III
0,310	0,002 698 55 357 41 518	0,002 440 67 392 50 544	0,002 227 81 579 61 184	0,002 052 96 274 72 093	0,001 875 114 815 86 111	0,001 748 132 479 99 359	0,001 635 151 219 113 415	0,001 537 171 271 128 453	I II III
0,315	0,002 770 56 250 42 187	0,002 507 68 478 51 358	0,002 290 82 895 62 171	0,002 118 97 826 73 256	0,001 926 116 667 87 500	0,001 794 134 615 100 961	0,001 683 153 658 115 244	0,001 582 174 033 130 525	I II III
0,320	0,002 848 57 143 42 857	0,002 575 69 565 52 174	0,002 353 84 211 63 158	0,002 165 99 379 74 419	0,001 982 118 518 88 889	0,001 847 136 752 102 564	0,001 727 156 097 117 073	0,001 623 176 796 132 596	I II III
0,325	0,002 928 58 036 43 527	0,002 643 70 652 52 989	0,002 416 85 526 64 145	0,002 222 100 932 75 581	0,002 034 120 370 90 278	0,001 894 138 889 104 166	0,001 776 158 536 118 903	0,001 668 179 558 134 668	I II III
0,330	0,003 007 58 929 44 196	0,002 709 71 739 53 805	0,002 486 86 842 65 132	0,002 286 102 485 76 744	0,002 091 122 222 91 667	0,001 947 141 026 105 769	0,001 826 160 975 120 732	0,001 715 182 320 136 740	I II III
0,335	0,003 081 59 821 44 866	0,002 783 72 826 54 620	0,002 550 88 158 66 118	0,002 346 104 038 77 907	0,002 143 124 074 93 056	0,001 995 143 162 107 372	0,001 869 163 414 122 561	0,001 761 185 083 138 812	I II III
0,340	0,003 162 60 714 45 536	0,002 874 73 913 55 435	0,002 615 89 474 67 105	0,002 403 105 590 79 070	0,002 202 125 926 94 445	0,002 050 145 299 108 974	0,001 920 165 853 124 390	0,001 803 187 845 140 884	I II III
0,345	0,003 244 61 607 46 205	0,002 946 75 000 56 250	0,002 681 90 790 68 092	0,002 468 107 143 80 233	0,002 256 127 778 95 833	0,002 104 147 436 110 577	0,001 971 168 292 126 220	0,001 849 190 608 142 956	I II III
0,350	0,003 326 62 500 46 875	0,003 018 76 087 57 065	0,002 752 92 105 69 079	0,002 528 108 696 81 395	0,002 315 129 630 97 222	0,002 153 149 573 112 179	0,002 029 170 731 128 049	0,001 907 193 370 145 027	I II III
0,355	0,003 409 63 393 47 545	0,003 090 77 174 57 881	0,002 819 93 421 70 066	0,002 594 110 249 82 558	0,003 370 131 481 98 611	0,002 209 151 709 113 782	0,002 068 173 170 129 878	0,001 946 196 133 147 099	I II III
0,360	0,003 493 64 286 48 214	0,003 163 78 261 58 696	0,002 886 94 737 71 052	0,002 655 111 802 83 721	0,002 429 133 333 100 000	0,002 265 153 846 115 384	0,002 120 175 609 131 707	0,001 994 198 895 149 171	I II III
0,365	0,003 585 65 179 48 884	0,003 238 79 348 59 511	0,002 959 96 053 72 040	0,002 722 113 354 84 884	0,002 491 135 185 101 389	0,002 321 155 983 116 987	0,002 172 178 048 133 537	0,002 043 201 657 151 243	I II III
0,370	0,003 669 66 071 49 553	0,003 320 80 435 60 326	0,003 027 97 368 73 026	0,002 790 114 907 86 046	0,002 556 137 037 102 778	0,002 379 158 120 118 589	0,002 225 180 487 135 366	0,002 092 204 420 153 315	I II III
0,375	0,003 755 66 964 50 223	0,003 396 81 522 61 142	0,003 103 98 684 74 013	0,002 851 116 460 87 209	0,002 608 138 889 104 167	0,002 429 160 256 120 192	0,002 278 182 927 137 195	0,002 143 207 182 155 387	I II III
0,380	0,003 841 67 857 50 893	0,003 472 82 669 61 957	0,003 171 100 000 75 000	0,002 921 118 013 88 372	0,002 671 140 741 105 556	0,002 487 162 393 121 795	0,002 340 185 366 139 025	0,002 192 209 945 157 458	I II III
0,385	0,003 927 68 750 51 562	0,003 557 83 696 62 772	0,003 247 101 316 75 987	0,002 983 119 566 89 535	0,002 733 142 592 106 945	0,002 545 164 530 123 397	0,002 379 187 805 140 854	0,002 243 212 707 159 530	I II III
0,390	0,004 022 69 643 52 232	0,003 634 84 783 63 587	0,003 316 102 632 76 974	0,003 053 121 118 90 698	0,002 790 144 444 108 333	0,002 604 166 667 125 000	0,002 433 190 244 142 683	0,002 294 215 470 161 602	I II III
0,395	0,004 110 70 536 52 902	0,003 720 85 870 64 402	0,003 394 103 947 77 961	0,003 124 122 671 91 860	0,002 853 146 296 109 722	0,002 662 168 803 126 602	0,002 488 192 683 144 512	0,002 344 218 232 163 674	I II III
0,400	0,004 199 71 429 53 571	0,003 799 86 957 65 218	0,003 473 105 263 78 947	0,003 195 124 224 93 023	0,002 919 148 148 111 111	0,002 723 170 940 128 205	0,002 543 195 122 146 342	0,002 397 220 994 165 746	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,405	0,004 179	0,008 857	0,012 536	0,016 714	0,020 893	0,025 071	0,029 250	0,033 428	0,037 607	0,041 785
0,410	0,004 283	0,008 565	0,012 848	0,017 130	0,021 413	0,025 695	0,029 978	0,034 260	0,038 543	0,042 825
0,415	0,004 388	0,008 775	0,013 163	0,017 550	0,021 938	0,026 325	0,030 713	0,035 100	0,039 488	0,043 875
0,420	0,004 494	0,008 988	0,013 482	0,017 976	0,022 470	0,026 964	0,031 458	0,035 952	0,040 446	0,044 940
0,425	0,004 602	0,009 203	0,013 805	0,018 406	0,023 007	0,027 609	0,032 211	0,036 812	0,041 414	0,046 015
0,430	0,004 711	0,009 420	0,014 131	0,018 842	0,023 552	0,028 263	0,032 974	0,037 684	0,042 394	0,047 105
0,435	0,004 821	0,009 641	0,014 462	0,019 282	0,024 103	0,028 923	0,033 744	0,038 564	0,043 385	0,048 205
0,440	0,004 932	0,009 864	0,014 796	0,019 728	0,024 660	0,029 592	0,034 524	0,039 456	0,044 388	0,049 320
0,445	0,005 045	0,010 089	0,015 134	0,020 178	0,025 223	0,030 267	0,035 312	0,040 356	0,045 401	0,050 445
0,450	0,005 159	0,010 317	0,015 476	0,020 634	0,025 793	0,030 951	0,036 110	0,041 268	0,046 427	0,051 585
0,455	0,005 274	0,010 548	0,015 822	0,021 096	0,026 370	0,031 644	0,036 918	0,042 192	0,047 466	0,052 740
0,460	0,005 391	0,010 781	0,016 172	0,021 562	0,026 953	0,032 343	0,037 734	0,043 124	0,048 515	0,053 905
0,465	0,005 509	0,011 017	0,016 526	0,022 034	0,027 543	0,033 051	0,038 560	0,044 068	0,049 577	0,055 085
0,470	0,005 628	0,011 255	0,016 883	0,022 510	0,028 138	0,033 765	0,039 393	0,045 020	0,050 648	0,056 275
0,475	0,005 748	0,011 496	0,017 244	0,022 992	0,028 740	0,034 488	0,040 236	0,045 984	0,051 732	0,057 480
0,480	0,005 870	0,011 739	0,017 609	0,023 478	0,029 348	0,035 217	0,041 087	0,046 956	0,052 826	0,058 695
0,485	0,005 993	0,011 985	0,017 978	0,023 970	0,029 963	0,035 955	0,041 948	0,047 940	0,053 933	0,059 925
0,490	0,006 117	0,012 233	0,018 350	0,024 466	0,030 582	0,036 699	0,042 816	0,048 932	0,055 048	0,061 165
0,495	0,006 242	0,012 484	0,018 726	0,024 968	0,031 210	0,037 452	0,043 694	0,049 936	0,056 178	0,062 420
0,500	0,006 369	0,012 738	0,019 107	0,025 476	0,031 845	0,038 214	0,044 583	0,050 952	0,057 321	0,063 690

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \frac{Q}{d}$								I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von : } , 15°								II III
	v	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100
0,405	0,004 296 72 321 54 241	0,003 886 88 044 66 033	0,003 544 106 579 79 934	0,003 259 125 777 94 186	0,002 983 150 000 112 500	0,002 783 173 077 129 807	0,002 599 197 561 148 171	0,002 449 223 757 167 817	I II III
0,410	0,004 385 73 214 54 911	0,003 966 89 131 66 848	0,003 623 107 895 80 921	0,003 332 127 330 95 349	0,003 059 151 852 113 889	0,002 843 175 214 131 410	0,002 655 200 000 150 000	0,002 501 226 519 169 889	I II III
0,415	0,004 475 74 107 55 580	0,004 054 90 218 67 663	0,003 693 109 211 81 908	0,003 404 128 882 96 512	0,003 115 153 704 115 278	0,002 905 177 350 133 012	0,002 720 202 439 151 829	0,002 554 229 282 171 961	I II III
0,420	0,004 575 75 000 56 250	0,004 131 91 305 68 478	0,003 775 110 526 82 895	0,003 478 130 435 97 674	0,003 181 155 555 116 667	0,002 966 179 487 134 615	0,002 778 204 878 153 659	0,002 606 232 044 174 033	I II III
0,425	0,004 675 75 893 56 920	0,004 224 92 392 69 294	0,003 856 111 842 83 882	0,003 553 131 988 98 837	0,003 249 157 407 118 056	0,003 028 181 624 136 218	0,002 834 207 317 155 488	0,002 660 234 807 176 105	I II III
0,430	0,004 767 76 786 57 589	0,004 315 93 479 70 109	0,003 938 113 158 84 868	0,003 617 133 541 99 999	0,003 317 159 259 119 445	0,003 091 183 761 137 820	0,002 892 209 756 157 317	0,002 716 237 569 178 177	I II III
0,435	0,004 859 77 679 58 259	0,004 397 94 566 70 924	0,004 020 114 474 85 855	0,003 692 135 094 101 163	0,003 384 161 111 120 833	0,003 153 185 897 139 423	0,002 950 212 195 159 146	0,002 777 240 331 180 248	I II III
0,440	0,004 962 78 571 58 928	0,004 488 95 652 71 739	0,004 104 115 790 86 842	0,003 768 136 646 102 326	0,003 453 162 963 122 222	0,003 216 188 034 141 025	0,003 009 214 634 160 976	0,002 831 243 094 182 320	I II III
0,445	0,005 065 79 464 59 598	0,004 580 96 739 72 555	0,004 176 117 105 87 829	0,003 843 138 199 103 488	0,003 521 164 815 123 611	0,003 279 190 171 142 628	0,003 067 217 073 162 805	0,002 886 245 856 184 392	I II III
0,450	0,005 158 80 357 60 268	0,004 674 97 826 73 370	0,004 261 118 421 88 816	0,003 920 139 752 104 465	0,003 590 166 667 125 000	0,003 343 192 308 144 230	0,003 126 219 512 164 634	0,002 940 248 619 186 464	I II III
0,455	0,005 263 81 250 60 937	0,004 768 98 913 74 185	0,004 356 119 737 89 803	0,004 008 141 305 105 814	0,003 660 168 518 126 389	0,003 417 194 444 145 833	0,003 196 221 951 166 463	0,003 007 251 331 188 536	I II III
0,460	0,005 358 82 143 61 607	0,004 851 100 000 75 000	0,004 431 121 053 90 790	0,004 075 142 858 106 977	0,003 731 170 370 127 778	0,003 471 196 581 147 436	0,003 256 224 390 168 293	0,003 061 254 144 190 607	I II III
0,465	0,005 465 83 036 62 277	0,004 947 101 087 75 815	0,004 517 122 368 91 776	0,004 153 144 410 108 139	0,003 801 172 222 129 167	0,003 537 198 718 149 038	0,003 316 226 829 170 122	0,003 118 256 906 192 679	I II III
0,470	0,005 572 83 929 62 946	0,005 043 102 174 76 631	0,004 604 123 684 92 763	0,004 232 145 963 109 302	0,003 872 174 074 130 556	0,003 601 200 855 150 641	0,003 376 229 268 171 951	0,003 174 259 668 194 751	I II III
0,475	0,005 679 84 821 63 616	0,005 139 103 261 77 446	0,004 691 125 000 93 750	0,004 311 147 516 110 465	0,003 943 175 926 131 945	0,003 678 202 991 152 243	0,003 437 231 707 173 781	0,003 230 262 431 196 823	I II III
0,480	0,005 776 85 714 64 286	0,005 223 104 348 78 261	0,004 777 126 316 94 737	0,004 391 149 069 111 628	0,004 014 177 778 133 333	0,003 745 205 128 153 846	0,003 498 234 146 175 610	0,003 299 265 193 198 895	I II III
0,485	0,005 885 86 607 64 955	0,005 321 105 435 79 076	0,004 866 127 632 95 724	0,004 470 150 622 112 791	0,004 087 179 629 134 722	0,003 811 207 265 155 448	0,003 571 236 585 177 439	0,003 356 267 956 200 967	I II III
0,490	0,005 994 87 500 65 625	0,005 419 106 522 79 892	0,004 955 128 947 96 711	0,004 551 152 174 113 953	0,004 159 181 481 136 111	0,003 878 209 402 157 051	0,003 634 239 024 179 268	0,003 413 270 718 203 038	I II III
0,495	0,006 104 88 393 66 294	0,005 518 107 609 80 707	0,005 043 130 263 97 697	0,004 632 153 727 115 116	0,004 244 183 333 137 500	0,003 945 211 538 158 653	0,003 695 241 463 181 098	0,003 483 273 481 205 110	I II III
0,500	0,006 203 89 286 66 964	0,005 617 108 696 81 522	0,005 120 131 579 98 684	0,004 713 155 280 116 279	0,004 318 185 185 138 889	0,004 025 213 675 160 256	0,003 771 243 902 182 927	0,003 541 276 243 207 182	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,505	0,006 497	0,012 994	0,019 491	0,025 988	0,032 485	0,038 982	0,045 479	0,051 977	0,058 473	0,064 970
0,510	0,006 626	0,013 252	0,019 878	0,026 504	0,033 130	0,039 756	0,046 382	0,053 008	0,059 634	0,066 261
0,515	0,006 757	0,013 513	0,020 270	0,027 026	0,033 783	0,040 539	0,047 296	0,054 052	0,060 809	0,067 565
0,520	0,006 889	0,013 777	0,020 666	0,027 554	0,034 443	0,041 331	0,048 220	0,055 108	0,061 997	0,068 885
0,525	0,007 022	0,014 043	0,021 065	0,028 086	0,035 108	0,042 129	0,049 151	0,056 172	0,063 194	0,070 215
0,530	0,007 156	0,014 312	0,021 468	0,028 624	0,035 780	0,042 936	0,050 092	0,057 248	0,064 404	0,071 500
0,535	0,007 292	0,014 583	0,021 875	0,029 166	0,036 458	0,043 749	0,051 040	0,058 332	0,065 624	0,072 915
0,540	0,007 429	0,014 857	0,022 286	0,029 714	0,037 143	0,044 571	0,052 100	0,059 428	0,066 857	0,074 285
0,545	0,007 567	0,015 133	0,022 700	0,030 266	0,037 833	0,045 399	0,052 966	0,060 532	0,068 099	0,075 665
0,550	0,007 706	0,015 412	0,023 118	0,030 824	0,038 530	0,046 236	0,053 942	0,061 648	0,069 354	0,077 060
0,555	0,007 847	0,015 694	0,023 540	0,031 388	0,039 235	0,047 082	0,054 929	0,062 776	0,070 623	0,078 470
0,560	0,007 989	0,015 978	0,023 967	0,031 956	0,039 945	0,047 934	0,055 923	0,063 912	0,071 901	0,079 890
0,565	0,008 132	0,016 264	0,024 396	0,032 528	0,040 660	0,048 792	0,056 924	0,065 056	0,073 188	0,081 320
0,570	0,008 277	0,016 554	0,024 831	0,033 108	0,041 385	0,049 662	0,057 939	0,066 216	0,074 493	0,082 770
0,575	0,008 423	0,016 845	0,025 268	0,033 690	0,042 113	0,050 535	0,058 956	0,067 380	0,075 803	0,084 225
0,580	0,008 570	0,017 139	0,025 708	0,034 278	0,042 848	0,051 417	0,059 987	0,068 556	0,077 126	0,085 695
0,585	0,008 718	0,017 436	0,026 154	0,034 872	0,043 590	0,052 308	0,061 026	0,069 744	0,078 462	0,087 180
0,590	0,008 868	0,017 736	0,026 604	0,035 472	0,044 340	0,053 208	0,062 076	0,070 944	0,079 812	0,088 680
0,595	0,009 019	0,018 038	0,027 058	0,036 076	0,045 095	0,054 116	0,063 131	0,072 152	0,081 171	0,090 190
0,600	0,009 171	0,018 342	0,027 513	0,036 684	0,045 855	0,055 026	0,064 197	0,073 368	0,082 539	0,091 710

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{e}{d}$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers für eine Rohrweite (in Metern) von								I II III
	v	0,057	0,063	0,069	0,075	0,082	0,088	0,094	0,100
0,505	0,006 320 90 179 67 634	0,005 710 109 783 82 337	0,005 220 132 895 99 671	0,004 800 156 833 117 442	0,004 390 187 037 140 278	0,004 090 215 812 161 859	0,003 830 246 341 184 756	0,003 600 279 005 209 254	I II III
0,510	0,006 430 91 072 68 303	0,005 820 110 870 83 152	0,005 310 134 211 100 658	0,004 890 158 886 118 605	0,004 470 188 889 141 667	0,004 160 217 949 163 461	0,003 900 248 780 186 586	0,003 660 281 768 211 326	I II III
0,515	0,006 540 91 965 68 973	0,005 920 111 957 83 968	0,005 400 135 526 101 645	0,004 970 159 938 119 767	0,004 540 190 741 143 056	0,004 230 220 085 165 064	0,003 960 251 219 188 415	0,003 730 284 530 213 397	I II III
0,520	0,006 650 92 857 69 643	0,006 020 113 044 84 783	0,005 500 136 842 102 632	0,005 050 161 491 120 930	0,004 620 192 592 144 445	0,004 300 222 222 166 667	0,004 030 253 658 190 244	0,003 790 287 293 215 469	I II III
0,525	0,006 760 93 750 70 312	0,006 120 114 131 85 598	0,005 590 138 158 103 619	0,005 140 163 044 122 093	0,004 700 194 444 145 833	0,004 380 224 359 163 269	0,004 100 256 097 192 073	0,003 850 290 055 217 541	I II III
0,530	0,006 880 94 643 70 982	0,006 220 115 218 86 413	0,005 680 139 474 104 605	0,005 230 164 597 123 356	0,004 780 196 296 147 222	0,004 460 226 496 169 871	0,004 170 258 536 193 903	0,003 920 292 818 219 613	I II III
0,535	0,006 991 95 536 71 652	0,006 325 116 305 87 229	0,005 775 140 790 105 592	0,005 313 166 150 124 419	0,004 860 198 148 148 611	0,004 529 223 632 171 474	0,004 238 260 975 195 732	0,003 980 295 580 221 685	I II III
0,540	0,007 114 96 429 72 321	0,006 437 117 392 88 044	0,005 877 142 105 106 579	0,005 407 167 702 125 581	0,004 946 200 000 150 000	0,004 608 230 739 173 076	0,004 314 263 414 197 561	0,004 055 298 342 223 757	I II III
0,545	0,007 223 97 322 72 991	0,006 535 118 479 88 859	0,005 967 143 421 107 566	0,005 489 169 255 126 744	0,005 020 201 852 151 389	0,004 678 232 906 174 679	0,004 380 265 853 199 390	0,004 120 301 105 225 828	I II III
0,550	0,007 340 98 215 73 661	0,006 642 119 566 89 674	0,006 064 144 737 108 553	0,005 582 170 808 127 907	0,005 106 203 704 152 778	0,004 757 235 043 176 232	0,004 453 268 292 201 220	0,004 187 303 867 227 900	I II III
0,555	0,007 459 99 107 74 330	0,006 750 120 653 90 489	0,006 163 146 053 109 540	0,005 669 172 361 129 090	0,005 186 205 555 154 167	0,004 833 237 179 177 889	0,004 523 270 731 203 049	0,004 252 306 680 229 972	I II III
0,560	0,007 581 100 000 75 000	0,006 859 121 740 91 305	0,006 263 147 368 110 526	0,005 761 173 914 130 232	0,005 267 207 407 155 556	0,004 911 239 316 179 487	0,004 598 273 170 204 878	0,004 321 309 392 232 044	I II III
0,565	0,007 696 100 893 75 669	0,006 964 122 826 92 120	0,006 358 148 684 111 513	0,005 849 175 466 131 395	0,005 350 209 259 156 945	0,004 988 241 453 181 089	0,004 670 275 609 206 708	0,004 390 312 155 234 116	I II III
0,570	0,007 820 101 786 76 339	0,007 075 123 913 92 935	0,006 459 150 000 112 500	0,005 943 177 019 132 558	0,005 435 211 111 158 333	0,005 064 243 590 182 692	0,004 742 278 048 208 537	0,004 457 314 917 236 187	I II III
0,575	0,007 938 102 679 77 009	0,007 182 125 000 93 750	0,006 557 151 316 113 487	0,006 034 178 572 133 721	0,005 518 212 963 159 722	0,005 143 245 726 184 294	0,004 813 280 487 210 366	0,004 525 317 679 238 259	I II III
0,580	0,008 064 103 572 77 678	0,007 296 126 087 94 566	0,006 662 152 632 114 474	0,006 129 180 125 134 884	0,005 606 214 815 161 111	0,005 224 247 863 185 897	0,004 890 282 926 212 195	0,004 597 320 442 240 331	I II III
0,585	0,008 182 104 465 78 348	0,007 410 127 174 95 381	0,006 767 153 947 115 461	0,006 224 181 678 136 046	0,005 694 216 666 162 500	0,005 305 250 000 187 500	0,004 967 285 365 214 025	0,004 669 323 204 242 403	I II III
0,590	0,008 313 105 357 79 018	0,007 522 128 261 96 196	0,006 867 155 263 116 447	0,006 317 182 230 137 709	0,005 778 218 518 163 889	0,005 384 252 137 189 102	0,005 040 287 804 215 854	0,004 738 325 967 244 475	I II III
0,595	0,008 441 106 250 79 687	0,007 634 129 348 97 011	0,006 970 156 579 117 434	0,006 411 184 783 138 372	0,005 864 220 370 165 278	0,005 464 254 273 190 705	0,005 115 290 243 217 683	0,004 808 328 729 246 547	I II III
0,600	0,008 561 107 143 80 357	0,007 747 130 435 97 826	0,007 074 157 895 118 421	0,006 507 186 336 139 535	0,005 951 222 222 166 667	0,005 544 256 410 192 307	0,005 193 296 682 219 512	0,004 880 331 492 248 618	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,010	0,000 003	0,000 005	0,000 008	0,000 010	0,000 013	0,000 015	0,000 018	0,000 020	0,000 023	0,000 025
0,015	0,000 006	0,000 011	0,000 017	0,000 022	0,000 028	0,000 033	0,000 039	0,000 044	0,000 050	0,000 055
0,020	0,000 010	0,000 020	0,000 030	0,000 040	0,000 050	0,000 060	0,000 070	0,000 080	0,000 090	0,000 100
0,025	0,000 016	0,000 031	0,000 047	0,000 062	0,000 078	0,000 093	0,000 109	0,000 124	0,000 140	0,000 155
0,030	0,000 023	0,000 045	0,000 068	0,000 090	0,000 113	0,000 135	0,000 158	0,000 180	0,000 203	0,000 225
0,035	0,000 031	0,000 062	0,000 093	0,000 124	0,000 155	0,000 186	0,000 217	0,000 248	0,000 279	0,000 310
0,040	0,000 041	0,000 081	0,000 122	0,000 162	0,000 203	0,000 243	0,000 284	0,000 324	0,000 365	0,000 405
0,045	0,000 052	0,000 103	0,000 155	0,000 206	0,000 258	0,000 309	0,000 361	0,000 412	0,000 464	0,000 515
0,050	0,000 064	0,000 127	0,000 191	0,000 254	0,000 318	0,000 381	0,000 445	0,000 508	0,000 572	0,000 636
0,055	0,000 077	0,000 154	0,000 231	0,000 308	0,000 385	0,000 462	0,000 539	0,000 616	0,000 694	0,000 771
0,060	0,000 092	0,000 183	0,000 275	0,000 366	0,000 458	0,000 549	0,000 641	0,000 732	0,000 824	0,000 915
0,065	0,000 108	0,000 215	0,000 323	0,000 430	0,000 538	0,000 645	0,000 753	0,000 860	0,000 968	0,001 075
0,070	0,000 125	0,000 249	0,000 374	0,000 498	0,000 623	0,000 747	0,000 872	0,000 996	0,001 121	0,001 245
0,075	0,000 143	0,000 286	0,000 429	0,000 572	0,000 715	0,000 858	0,001 001	0,001 144	0,001 287	0,001 430
0,080	0,000 163	0,000 326	0,000 489	0,000 652	0,000 816	0,000 979	0,001 143	0,001 306	0,001 470	0,001 633
0,085	0,000 184	0,000 368	0,000 552	0,000 736	0,000 920	0,001 104	0,001 288	0,001 472	0,001 656	0,001 840
0,090	0,000 206	0,000 412	0,000 618	0,000 824	0,001 030	0,001 236	0,001 442	0,001 648	0,001 854	0,002 060
0,095	0,000 230	0,000 459	0,000 689	0,000 918	0,001 148	0,001 377	0,001 607	0,001 836	0,002 066	0,002 295
0,100	0,000 255	0,000 509	0,000 764	0,001 018	0,001 273	0,001 527	0,001 782	0,002 036	0,002 291	0,002 545

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{Q}{d}$							I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von: } , 15° III							
v	0,106	0,111	0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	
0,010	0,000 005 6 211 4 658	0,000 005 6 803 5 102	0,000 005 7 692 5 769	0,000 004 8 475 6 356	0,000 004 9 346 7 010	0,000 004 10 204 7 653	0,000 004 11 236 8 427	I II III
0,015	0,000 010 9 317 6 988	0,000 009 10 204 7 653	0,000 009 11 538 8 654	0,000 008 12 712 9 534	0,000 008 14 019 10 514	0,000 007 15 306 11 480	0,000 007 16 854 12 640	I II III
0,020	0,000 015 12 422 9 317	0,000 015 13 605 10 204	0,000 014 15 385 11 538	0,000 013 16 949 12 712	0,000 013 18 692 14 019	0,000 012 20 408 15 306	0,000 011 22 472 16 854	I II III
0,025	0,000 021 15 528 11 646	0,000 020 17 007 12 755	0,000 019 19 231 14 423	0,000 018 21 186 15 890	0,000 017 23 365 17 523	0,000 017 25 510 19 133	0,000 016 28 090 21 067	I II III
0,030	0,000 029 18 634 13 975	0,000 028 20 408 15 306	0,000 026 23 070 17 307	0,000 025 25 424 19 068	0,000 024 28 037 21 028	0,000 022 30 612 22 959	0,000 022 33 708 25 281	I II III
0,035	0,000 038 21 739 16 304	0,000 037 23 810 17 857	0,000 034 26 923 20 192	0,000 032 29 661 22 246	0,000 031 32 710 24 533	0,000 030 35 714 26 786	0,000 028 39 326 29 494	I II III
0,040	0,000 047 24 845 18 634	0,000 045 27 211 20 408	0,000 042 30 769 23 077	0,000 041 33 898 25 424	0,000 038 37 383 28 037	0,000 036 40 816 30 612	0,000 035 44 944 33 708	I II III
0,045	0,000 058 27 950 20 963	0,000 055 30 612 22 959	0,000 051 34 615 25 962	0,000 049 38 136 28 602	0,000 046 42 056 31 542	0,000 044 45 918 34 439	0,000 042 50 562 37 921	I II III
0,050	0,000 068 31 056 23 292	0,000 065 34 014 25 510	0,000 061 38 462 28 846	0,000 058 42 373 31 780	0,000 055 46 729 35 047	0,000 053 51 020 38 265	0,000 050 56 180 42 135	I II III
0,055	0,000 080 34 161 25 621	0,000 076 37 415 28 061	0,000 071 42 308 31 730	0,000 067 46 610 34 958	0,000 064 51 402 38 551	0,000 062 56 122 42 092	0,000 059 61 793 46 348	I II III
0,060	0,000 091 37 267 27 950	0,000 087 40 816 30 612	0,000 082 46 154 34 615	0,000 078 50 847 38 136	0,000 074 56 075 42 056	0,000 071 61 224 45 918	0,000 068 67 416 50 562	I II III
0,065	0,000 105 40 373 30 279	0,000 100 44 218 33 163	0,000 094 50 000 37 500	0,000 090 55 085 41 314	0,000 085 60 748 45 561	0,000 082 66 327 49 745	0,000 078 73 034 54 775	I II III
0,070	0,000 118 43 478 32 608	0,000 113 47 619 35 714	0,000 106 53 846 40 385	0,000 101 59 322 44 492	0,000 096 65 421 49 066	0,000 092 71 429 53 572	0,000 088 78 652 58 988	I II III
0,075	0,000 132 46 584 34 938	0,000 126 51 020 38 265	0,000 119 57 692 43 269	0,000 113 63 559 47 670	0,000 108 70 094 52 570	0,000 103 76 531 57 398	0,000 098 84 270 63 202	I II III
0,080	0,000 147 49 689 37 267	0,000 140 54 422 40 816	0,000 132 61 538 46 154	0,000 126 67 797 50 848	0,000 120 74 766 56 075	0,000 115 81 633 61 225	0,000 109 89 888 67 415	f II III
0,085	0,000 162 52 795 39 596	0,000 155 57 823 43 367	0,000 146 65 385 49 039	0,000 139 72 034 54 025	0,000 133 79 439 59 580	0,000 127 86 735 65 051	0,000 121 95 506 71 629	I II III
0,090	0,000 177 55 901 41 925	0,000 170 61 224 45 918	0,000 160 69 231 51 923	0,000 152 76 271 57 203	0,000 146 84 112 63 084	0,000 139 91 837 68 878	0,000 132 101 124 75 842	I II III
0,095	0,000 195 59 006 44 255	0,000 186 64 626 48 469	0,000 175 73 077 54 808	0,000 167 80 509 60 381	0,000 159 88 785 66 589	0,000 152 96 939 72 704	0,000 145 106 742 80 056	I II III
0,100	0,000 213 62 112 46 584	0,000 203 68 027 51 020	0,000 192 76 923 57 692	0,000 182 84 746 63 559	0,000 173 93 458 70 094	0,000 166 102 041 76 531	0,000 158 112 360 84 269	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,105	0,000 281	0,000 561	0,000 842	0,001 122	0,001 403	0,001 683	0,001 964	0,002 244	0,002 525	0,002 805
0,110	0,000 308	0,000 616	0,000 924	0,001 232	0,001 540	0,001 848	0,002 156	0,002 464	0,002 772	0,003 080
0,115	0,000 337	0,000 673	0,001 010	0,001 346	0,001 683	0,002 019	0,002 356	0,002 692	0,003 029	0,003 365
0,120	0,000 367	0,000 733	0,001 100	0,001 466	0,001 833	0,002 199	0,002 566	0,002 932	0,003 299	0,003 665
0,125	0,000 398	0,000 796	0,001 194	0,001 592	0,001 990	0,002 388	0,002 786	0,003 184	0,003 582	0,003 980
0,130	0,000 431	0,000 861	0,001 292	0,001 722	0,002 153	0,002 583	0,003 014	0,003 444	0,003 875	0,004 305
0,135	0,000 464	0,000 928	0,001 392	0,001 856	0,002 320	0,002 784	0,003 248	0,003 712	0,004 176	0,004 640
0,140	0,000 500	0,000 999	0,001 499	0,001 998	0,002 498	0,002 997	0,003 497	0,003 996	0,004 496	0,004 995
0,145	0,000 536	0,001 071	0,001 607	0,002 142	0,002 678	0,003 213	0,003 749	0,004 284	0,004 820	0,005 355
0,150	0,000 573	0,001 146	0,001 719	0,002 292	0,002 865	0,003 438	0,004 011	0,004 584	0,005 157	0,005 730
0,155	0,000 612	0,001 224	0,001 836	0,002 448	0,003 060	0,003 672	0,004 284	0,004 896	0,005 508	0,006 120
0,160	0,000 652	0,001 304	0,001 956	0,002 608	0,003 260	0,003 912	0,004 564	0,005 216	0,005 868	0,006 520
0,165	0,000 694	0,001 387	0,002 081	0,002 774	0,003 468	0,004 161	0,004 855	0,005 548	0,006 242	0,006 935
0,170	0,000 736	0,001 472	0,002 208	0,002 944	0,003 680	0,004 416	0,005 152	0,005 888	0,006 624	0,007 360
0,175	0,000 780	0,001 560	0,002 340	0,003 120	0,003 900	0,004 680	0,005 460	0,006 240	0,007 020	0,007 800
0,180	0,000 825	0,001 650	0,002 475	0,003 300	0,004 125	0,004 950	0,005 775	0,006 600	0,007 425	0,008 250
0,185	0,000 872	0,001 744	0,002 616	0,003 488	0,004 360	0,005 232	0,006 104	0,006 976	0,007 848	0,008 720
0,190	0,000 920	0,001 839	0,002 759	0,003 678	0,004 598	0,005 517	0,006 437	0,007 356	0,008 276	0,009 195
0,195	0,000 969	0,001 937	0,002 906	0,003 874	0,004 843	0,005 811	0,006 780	0,007 748	0,008 717	0,009 685
0,200	0,001 019	0,002 038	0,003 057	0,004 076	0,005 095	0,006 114	0,007 133	0,008 152	0,009 171	0,010 190

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{\rho}{d}$							I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers für eine Rohrweite (in Metern) von:							II III
v	0,106	0,111	0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	
0,105	0,000 231 65 217 48 913	0,000 221 71 429 53 571	0,000 207 80 769 60 577	0,000 197 88 983 66 737	0,000 188 98 131 73 598	0,000 180 107 143 80 357	0,000 171 117 978 88 483	I II III
0,110	0,000 249 68 323 51 242	0,000 238 74 830 56 122	0,000 224 84 615 63 462	0,000 213 93 220 69 915	0,000 204 102 804 77 103	0,000 195 112 245 84 184	0,000 184 123 596 92 696	I II III
0,115	0,000 269 71 429 53 571	0,000 257 78 231 58 673	0,000 242 88 461 66 346	0,000 229 97 458 73 093	0,000 219 107 477 80 608	0,000 209 117 347 88 010	0,000 199 129 214 96 910	I II III
0,120	0,000 288 74 534 55 901	0,000 275 81 633 61 225	0,000 259 93 308 69 231	0,000 247 101 695 76 271	0,000 235 112 150 84 112	0,000 225 122 449 91 837	0,000 214 134 832 101 123	I II III
0,125	0,000 310 77 640 58 230	0,000 296 85 034 63 776	0,000 277 96 154 72 116	0,000 264 105 932 79 449	0,000 252 116 823 87 617	0,000 241 127 551 95 664	0,000 229 140 450 105 337	I II III
0,130	0,000 331 80 745 60 559	0,000 315 88 435 66 327	0,000 297 100 000 75 000	0,000 283 110 170 82 627	0,000 270 121 495 91 122	0,000 257 132 653 99 490	0,000 244 146 067 109 550	I II III
0,135	0,000 352 83 851 62 888	0,000 336 91 837 68 878	0,000 316 103 846 77 885	0,000 301 114 407 85 805	0,000 286 126 168 94 626	0,000 273 137 755 103 317	0,000 261 151 685 113 763	I II III
0,140	0,000 375 86 957 65 217	0,000 358 95 238 71 429	0,000 335 107 692 80 169	0,000 319 118 644 88 983	0,000 305 130 841 98 131	0,000 292 142 857 107 143	0,000 278 157 303 117 977	I II III
0,145	0,000 397 90 062 67 547	0,000 380 98 639 73 980	0,000 356 111 538 83 654	0,000 339 122 881 92 161	0,000 323 135 514 101 636	0,000 310 147 959 110 970	0,000 295 162 921 122 190	I II III
0,150	0,000 420 93 168 69 876	0,000 402 102 041 76 531	0,000 377 115 385 86 539	0,000 359 127 119 95 339	0,000 343 140 187 105 140	0,000 328 153 061 114 796	0,000 312 168 539 126 404	I II III
0,155	0,000 444 96 273 72 205	0,000 424 105 442 79 082	0,000 399 119 231 89 423	0,000 379 131 356 98 517	0,000 362 144 860 108 645	0,000 346 158 163 118 623	0,000 329 174 157 130 617	I II III
0,160	0,000 468 99 379 74 534	0,000 447 108 844 81 633	0,000 421 123 077 92 308	0,000 401 135 593 101 695	0,000 383 149 533 112 149	0,000 363 163 265 122 449	0,000 347 179 775 134 831	I II III
0,165	0,000 494 102 484 76 863	0,000 471 112 245 84 184	0,000 444 126 923 95 192	0,000 422 139 831 104 873	0,000 402 154 206 115 654	0,000 385 168 367 126 276	0,000 366 185 393 139 044	I II III
0,170	0,000 519 105 590 79 192	0,000 496 115 646 86 735	0,000 467 130 769 98 077	0,000 443 144 068 108 051	0,000 423 158 879 119 159	0,000 404 173 469 130 102	0,000 384 191 011 143 258	I II III
0,175	0,000 546 108 696 81 522	0,000 521 119 048 89 286	0,000 489 134 615 100 962	0,000 466 148 305 111 229	0,000 445 163 552 122 664	0,000 425 178 571 133 929	0,000 404 196 629 147 471	I II III
0,180	0,000 571 111 801 83 851	0,000 547 122 449 91 837	0,000 513 138 461 103 846	0,000 488 152 542 114 407	0,000 467 168 224 126 168	0,000 447 183 673 137 755	0,000 424 202 247 151 685	I II III
0,185	0,000 600 114 907 86 180	0,000 572 125 850 94 388	0,000 539 142 308 106 731	0,000 513 156 780 117 585	0,000 488 172 897 129 673	0,000 467 188 775 141 582	0,000 445 207 865 155 898	I II III
0,190	0,000 627 118 012 88 509	0,000 598 129 252 96 939	0,000 563 146 154 109 616	0,000 535 161 017 120 763	0,000 512 177 570 133 177	0,000 488 193 878 145 409	0,000 465 213 483 160 111	I II III
0,195	0,000 655 121 118 90 838	0,000 626 132 653 99 490	0,000 588 150 000 112 500	0,000 560 165 254 123 941	0,000 535 182 243 136 683	0,000 512 198 980 149 235	0,000 487 219 101 164 325	I II III
0,200	0,000 684 124 224 93 168	0,000 652 136 054 102 041	0,000 614 153 846 115 385	0,000 584 169 492 127 119	0,000 558 186 916 140 187	0,000 534 204 082 153 062	0,000 508 224 719 168 538	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdrucks $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,205	0,001 071	0,002 141	0,003 212	0,004 282	0,005 353	0,006 423	0,007 494	0,008 564	0,009 635	0,010 705
0,210	0,001 123	0,002 246	0,003 369	0,004 492	0,005 615	0,006 738	0,007 861	0,008 984	0,010 107	0,011 230
0,215	0,001 177	0,002 354	0,003 531	0,004 708	0,005 885	0,007 062	0,008 239	0,009 416	0,010 593	0,011 770
0,220	0,001 233	0,002 465	0,003 698	0,004 930	0,006 163	0,007 395	0,008 628	0,009 860	0,011 093	0,012 325
0,225	0,001 290	0,002 579	0,003 869	0,005 158	0,006 448	0,007 737	0,009 027	0,010 316	0,011 606	0,012 895
0,230	0,001 348	0,002 695	0,004 043	0,005 390	0,006 738	0,008 085	0,009 433	0,010 780	0,012 128	0,013 475
0,235	0,001 407	0,002 813	0,004 220	0,005 626	0,007 033	0,008 439	0,009 846	0,011 252	0,012 659	0,014 065
0,240	0,001 467	0,002 934	0,004 401	0,005 868	0,007 335	0,008 802	0,010 269	0,011 736	0,013 203	0,014 670
0,245	0,001 529	0,003 058	0,004 587	0,006 116	0,007 645	0,009 174	0,010 703	0,012 232	0,013 761	0,015 290
0,250	0,001 592	0,003 184	0,004 776	0,006 368	0,007 960	0,009 552	0,011 144	0,012 736	0,014 328	0,015 920
0,255	0,001 657	0,003 313	0,004 970	0,006 626	0,008 283	0,009 939	0,011 596	0,013 252	0,014 909	0,016 565
0,260	0,001 722	0,003 444	0,005 166	0,006 888	0,008 610	0,010 332	0,012 054	0,013 776	0,015 498	0,017 220
0,265	0,001 789	0,003 577	0,005 366	0,007 154	0,008 943	0,010 731	0,012 520	0,014 308	0,016 097	0,017 885
0,270	0,001 857	0,003 714	0,005 571	0,007 428	0,009 285	0,011 141	0,012 999	0,014 856	0,016 713	0,018 570
0,275	0,001 927	0,003 853	0,005 780	0,007 706	0,009 633	0,011 559	0,013 486	0,015 412	0,017 339	0,019 265
0,280	0,001 997	0,003 994	0,005 991	0,007 988	0,009 985	0,011 982	0,013 979	0,015 976	0,017 973	0,019 970
0,285	0,002 069	0,004 138	0,006 207	0,008 276	0,010 345	0,012 414	0,014 483	0,016 552	0,018 621	0,020 690
0,290	0,002 142	0,004 284	0,006 426	0,008 568	0,010 710	0,012 852	0,014 994	0,017 136	0,019 278	0,021 420
0,295	0,002 217	0,004 433	0,006 650	0,008 866	0,011 083	0,013 299	0,015 516	0,017 732	0,019 949	0,022 165
0,300	0,002 293	0,004 585	0,006 878	0,009 170	0,011 463	0,013 755	0,016 048	0,018 340	0,020 633	0,022 925

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdrucks $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{Q}{d}$							I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von: } 15°							II III
	v	0,106	0,111	0,118	0,124	0,130	0,136	0,143
0,205	0,000 713	0,000 680	0,000 642	0,000 610	0,000 582	0,000 556	0,000 529	I
	127 329	139 456	157 692	173 729	191 589	209 184	230 337	II
	95 497	104 592	118 269	130 297	143 692	156 888	172 752	III
0,210	0,000 744	0,000 709	0,000 667	0,000 636	0,000 606	0,000 579	0,000 550	I
	130 435	142 857	161 538	177 966	196 262	214 286	235 955	II
	97 826	107 143	121 154	133 475	147 197	160 715	176 965	III
0,215	0,000 772	0,000 740	0,000 694	0,000 662	0,000 631	0,000 602	0,000 572	I
	132 540	146 258	165 384	182 203	200 935	219 388	241 573	II
	100 155	109 694	124 039	136 653	150 701	164 541	181 179	III
0,220	0,000 803	0,000 769	0,000 722	0,000 688	0,000 656	0,000 627	0,000 596	I
	136 646	149 660	169 231	186 441	205 608	224 490	247 191	II
	102 484	112 245	126 923	139 831	154 206	168 368	185 392	III
0,225	0,000 836	0,000 800	0,000 751	0,000 715	0,000 682	0,000 653	0,000 619	I
	139 752	153 061	173 077	190 678	210 286	229 592	252 809	II
	104 814	114 796	129 808	143 009	157 711	172 194	189 606	III
0,230	0,000 868	0,000 830	0,000 779	0,000 741	0,000 709	0,000 676	0,000 644	I
	142 857	156 463	176 923	194 915	214 953	234 694	258 427	II
	107 143	117 347	132 693	146 187	161 215	176 021	193 819	III
0,235	0,000 900	0,000 861	0,000 810	0,000 771	0,000 735	0,000 700	0,000 667	I
	145 963	159 864	180 769	199 153	219 626	239 796	264 045	II
	109 472	119 898	135 577	149 365	164 720	179 847	198 033	III
0,240	0,000 933	0,000 892	0,000 839	0,000 798	0,000 760	0,000 727	0,000 692	I
	149 068	163 265	184 615	203 390	224 299	244 898	269 663	II
	111 801	122 449	138 462	152 543	168 225	183 674	202 246	III
0,245	0,000 966	0,000 923	0,000 869	0,000 826	0,000 787	0,000 752	0,000 716	I
	152 174	166 667	188 461	207 627	228 972	250 000	275 281	II
	114 130	125 000	141 346	155 721	171 730	187 500	206 460	III
0,250	0,001 000	0,000 956	0,000 897	0,000 857	0,000 815	0,000 780	0,000 742	I
	155 280	170 068	192 308	211 865	233 645	255 102	280 899	II
	116 460	127 551	144 231	158 899	175 234	191 327	210 673	III
0,255	0,001 037	0,000 990	0,000 931	0,000 884	0,000 845	0,000 809	0,000 768	I
	158 385	173 469	196 154	216 102	238 318	260 204	286 517	II
	118 788	130 102	147 116	162 076	178 739	195 154	214 886	III
0,260	0,001 071	0,001 023	0,000 961	0,000 916	0,000 871	0,000 834	0,000 792	I
	161 491	176 871	200 000	220 339	242 991	265 306	292 135	II
	121 118	132 653	150 000	165 254	182 243	198 980	219 100	III
0,265	0,001 105	0,001 055	0,000 995	0,000 944	0,000 901	0,000 862	0,000 819	I
	164 596	180 272	203 846	224 576	247 664	270 408	297 753	II
	123 447	135 204	152 885	168 432	185 748	202 806	223 313	III
0,270	0,001 143	0,001 092	0,001 025	0,000 977	0,000 933	0,000 891	0,000 847	I
	167 702	183 673	207 692	228 814	252 337	275 510	303 371	II
	125 776	137 755	155 769	171 610	189 253	206 633	227 527	III
0,275	0,001 179	0,001 125	0,001 059	0,001 009	0,000 964	0,000 921	0,000 875	I
	170 807	187 075	211 538	233 051	257 010	280 612	308 989	II
	128 105	140 306	158 654	174 788	192 757	210 459	231 740	III
0,280	0,001 218	0,001 162	0,001 094	0,001 038	0,000 991	0,000 947	0,000 903	I
	173 913	190 476	215 384	237 288	261 682	285 714	314 607	II
	130 435	142 857	161 539	177 966	196 262	214 286	235 954	III
0,285	0,001 254	0,001 196	0,001 125	0,001 072	0,001 022	0,000 977	0,000 932	I
	177 019	193 878	219 231	241 526	266 355	290 816	320 225	II
	132 764	145 409	164 423	181 144	199 767	218 113	240 167	III
0,290	0,001 294	0,001 234	0,001 161	0,001 105	0,001 056	0,001 007	0,000 960	I
	180 124	197 279	223 077	245 763	271 028	295 918	325 843	II
	135 093	147 960	167 308	184 322	203 271	221 939	244 381	III
0,295	0,001 330	0,001 272	0,001 197	0,001 139	0,001 086	0,001 037	0,000 988	I
	182 230	200 680	226 923	250 000	275 701	301 020	331 461	II
	137 422	150 511	170 193	187 500	202 776	225 766	248 594	III
0,300	0,001 371	0,001 307	0,001 229	0,001 169	0,001 108	0,001 069	0,001 018	I
	186 335	204 082	230 769	254 237	280 374	306 122	337 079	II
	139 751	153 062	173 077	190 678	210 281	229 592	252 808	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,305	0,002 370	0,004 739	0,007 109	0,009 478	0,011 848	0,014 217	0,016 587	0,018 956	0,021 326	0,023 695
0,310	0,002 448	0,004 896	0,007 344	0,009 792	0,012 240	0,014 688	0,017 136	0,019 584	0,022 032	0,024 480
0,315	0,002 528	0,005 055	0,007 583	0,010 110	0,012 638	0,015 165	0,017 693	0,020 220	0,022 748	0,025 275
0,320	0,002 609	0,005 217	0,007 826	0,010 434	0,013 043	0,015 651	0,018 260	0,020 868	0,023 477	0,026 085
0,325	0,002 691	0,005 381	0,008 072	0,010 762	0,013 453	0,016 143	0,018 834	0,021 524	0,024 215	0,026 905
0,330	0,002 774	0,005 548	0,008 322	0,011 096	0,013 870	0,016 644	0,019 418	0,022 192	0,024 966	0,027 740
0,335	0,002 859	0,005 717	0,008 576	0,011 434	0,014 293	0,017 151	0,020 010	0,022 868	0,025 727	0,028 585
0,340	0,002 945	0,005 889	0,008 834	0,011 778	0,014 723	0,017 667	0,020 612	0,023 556	0,026 501	0,029 445
0,345	0,003 032	0,006 064	0,009 096	0,012 128	0,015 160	0,018 192	0,021 224	0,024 256	0,027 288	0,030 320
0,350	0,003 121	0,006 241	0,009 362	0,012 482	0,015 603	0,018 723	0,021 844	0,024 964	0,028 085	0,031 205
0,355	0,003 211	0,006 421	0,009 632	0,012 842	0,016 053	0,019 263	0,022 474	0,025 684	0,028 895	0,032 105
0,360	0,003 302	0,006 603	0,009 905	0,013 206	0,016 508	0,019 809	0,023 111	0,026 412	0,029 714	0,033 015
0,365	0,003 394	0,006 787	0,010 181	0,013 574	0,016 968	0,020 361	0,023 755	0,027 148	0,030 542	0,033 935
0,370	0,003 488	0,006 975	0,010 463	0,013 950	0,017 438	0,020 925	0,024 413	0,027 900	0,031 388	0,034 875
0,375	0,003 583	0,007 165	0,010 748	0,014 330	0,017 913	0,021 495	0,025 078	0,028 660	0,032 243	0,035 825
0,380	0,003 679	0,007 357	0,011 036	0,014 714	0,018 393	0,022 071	0,025 750	0,029 428	0,033 107	0,036 785
0,385	0,003 776	0,007 552	0,011 328	0,015 105	0,018 881	0,022 658	0,026 434	0,030 211	0,033 987	0,037 764
0,390	0,003 845	0,007 749	0,011 624	0,015 498	0,019 373	0,023 247	0,027 122	0,030 996	0,034 871	0,038 745
0,395	0,003 975	0,007 949	0,011 924	0,015 898	0,019 873	0,023 847	0,027 822	0,031 796	0,035 771	0,039 745
0,400	0,004 076	0,008 152	0,012 228	0,016 304	0,020 380	0,024 456	0,028 532	0,032 608	0,036 684	0,040 760

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{e}{d}$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von: } > 15°							I II III
	0,106	0,111	0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	
0,305	0,001 412 189 441 142 081	0,001 346 207 483 155 613	0,001 265 234 615 175 962	0,001 204 258 475 193 856	0,001 151 285 047 213 785	0,001 099 311 222 233 419	0,001 048 342 196 257 021	I II III
0,310	0,001 449 192 547 144 410	0,001 386 210 884 158 164	0,001 302 238 461 178 846	0,001 238 262 712 197 034	0,001 185 289 720 217 290	0,001 131 316 324 237 245	0,001 072 348 314 261 235	I II III
0,315	0,001 492 195 652 146 739	0,001 426 214 286 160 715	0,001 339 242 307 181 731	0,001 274 266 949 200 212	0,001 213 294 393 220 795	0,001 163 321 426 241 072	0,001 107 353 932 265 448	I II III
0,320	0,001 534 198 758 149 068	0,001 460 217 687 163 266	0,001 378 246 154 184 616	0,001 309 271 187 203 390	0,001 246 299 066 224 300	0,001 195 326 528 244 899	0,001 137 359 550 269 661	I II III
0,325	0,001 571 201 863 151 397	0,001 502 221 088 165 817	0,001 415 250 000 187 500	0,001 345 275 424 206 568	0,001 281 303 738 227 804	0,001 227 331 630 248 725	0,001 168 365 168 273 875	I II III
0,330	0,001 614 204 969 153 727	0,001 542 224 490 168 368	0,001 453 253 846 190 385	0,001 382 279 661 209 746	0,001 320 308 411 231 309	0,001 260 336 732 252 552	0,001 198 370 786 278 088	I II III
0,335	0,001 658 208 075 156 056	0,001 583 227 891 170 919	0,001 493 257 692 193 270	0,001 418 283 898 212 924	0,001 355 313 084 234 814	0,001 292 341 834 256 378	0,001 229 376 404 282 302	I II III
0,340	0,001 702 211 180 158 385	0,001 625 231 292 173 470	0,001 531 261 538 196 154	0,001 454 288 136 216 102	0,001 390 317 757 238 318	0,001 325 346 936 260 205	0,001 261 382 022 286 515	I II III
0,345	0,001 746 214 286 160 714	0,001 667 234 694 176 021	0,001 571 265 384 199 039	0,001 492 292 373 219 280	0,001 425 322 430 241 823	0,001 359 352 038 264 031	0,001 292 387 640 290 729	I II III
0,350	0,001 791 217 391 163 043	0,001 710 238 095 178 572	0,001 610 269 231 201 924	0,001 529 296 610 222 458	0,001 460 327 103 245 328	0,001 398 357 140 267 858	0,001 319 393 258 294 942	I II III
0,355	0,001 837 220 497 165 372	0,001 753 241 497 181 123	0,001 650 273 077 204 808	0,001 566 300 848 225 636	0,001 496 331 776 248 320	0,001 430 362 242 271 684	0,001 362 398 875 299 156	I II III
0,360	0,001 881 223 602 167 702	0,001 796 244 898 183 674	0,001 691 276 923 207 693	0,001 605 305 085 228 814	0,001 532 336 449 252 337	0,001 466 367 344 275 511	0,001 393 404 493 303 369	I II III
0,365	0,001 928 226 708 170 031	0,001 839 248 299 186 225	0,001 731 280 769 210 578	0,001 649 309 322 231 992	0,001 567 341 122 255 842	0,001 500 372 446 279 337	0,001 425 410 111 307 583	I II III
0,370	0,001 974 229 814 172 360	0,001 883 251 701 188 776	0,001 771 284 615 213 462	0,001 687 313 559 235 170	0,001 605 345 795 259 346	0,001 534 377 548 283 164	0,001 464 415 729 311 796	I II III
0,375	0,002 021 232 919 174 689	0,001 928 255 102 191 327	0,001 813 288 461 216 347	0,001 727 317 797 238 348	0,001 648 350 467 262 851	0,001 577 382 650 286 991	0,001 498 421 347 316 010	I II III
0,380	0,002 067 236 025 177 018	0,001 971 258 503 193 878	0,001 854 292 307 219 231	0,001 765 322 034 241 526	0,001 685 355 140 266 356	0,001 611 387 752 290 817	0,001 530 426 965 320 223	I II III
0,385	0,002 115 239 130 179 348	0,002 017 261 905 196 429	0,001 896 296 154 222 116	0,001 805 326 271 244 704	0,001 722 359 813 269 860	0,001 646 392 854 294 644	0,001 563 432 583 324 436	I II III
0,390	0,002 162 242 236 181 677	0,002 061 265 306 198 980	0,001 945 300 000 225 000	0,001 844 330 509 247 882	0,001 759 364 486 273 365	0,001 681 397 956 298 470	0,001 604 438 201 328 650	I II III
0,395	0,002 210 245 342 184 906	0,002 106 268 707 201 531	0,001 987 303 846 227 885	0,001 891 343 746 251 060	0,001 805 369 159 276 870	0,001 725 403 058 302 297	0,001 637 443 819 332 863	I II III
0,400	0,002 258 248 447 186 335	0,002 160 272 109 204 082	0,002 030 307 692 230 770	0,001 932 338 983 254 238	0,001 842 373 832 280 374	0,001 761 408 160 306 123	0,001 671 449 437 337 077	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdrucks $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,405	0,004 179	0,008 357	0,012 536	0,016 714	0,020 893	0,025 071	0,029 250	0,033 428	0,037 607	0,041 785
0,410	0,004 283	0,008 565	0,012 848	0,017 130	0,021 413	0,025 695	0,029 978	0,034 260	0,038 543	0,042 825
0,415	0,004 388	0,008 775	0,013 163	0,017 550	0,021 938	0,026 325	0,030 713	0,035 100	0,039 488	0,043 875
0,420	0,004 494	0,008 988	0,013 482	0,017 976	0,022 470	0,026 964	0,031 458	0,035 952	0,040 446	0,044 940
0,425	0,004 602	0,009 203	0,013 805	0,018 406	0,023 007	0,027 609	0,032 211	0,036 812	0,041 414	0,046 015
0,430	0,004 711	0,009 420	0,014 131	0,018 842	0,023 552	0,028 263	0,032 974	0,037 684	0,042 394	0,047 105
0,435	0,004 821	0,009 641	0,014 462	0,019 282	0,024 103	0,028 923	0,033 744	0,038 564	0,043 385	0,048 205
0,440	0,004 932	0,009 864	0,014 796	0,019 728	0,024 660	0,029 592	0,034 524	0,039 456	0,044 388	0,049 320
0,445	0,005 045	0,010 089	0,015 134	0,020 178	0,025 223	0,030 267	0,035 312	0,040 356	0,045 401	0,050 445
0,450	0,005 159	0,010 317	0,015 476	0,020 634	0,025 793	0,030 951	0,036 110	0,041 268	0,046 427	0,051 585
0,455	0,005 274	0,010 548	0,015 822	0,021 096	0,026 370	0,031 644	0,036 918	0,042 192	0,047 466	0,052 740
0,460	0,005 391	0,010 781	0,016 172	0,021 562	0,026 953	0,032 343	0,037 734	0,043 124	0,048 515	0,053 905
0,465	0,005 509	0,011 017	0,016 526	0,022 034	0,027 543	0,033 051	0,038 560	0,044 068	0,049 577	0,055 085
0,470	0,005 628	0,011 255	0,016 883	0,022 510	0,028 138	0,033 765	0,039 393	0,045 020	0,050 648	0,056 275
0,475	0,005 748	0,011 496	0,017 244	0,022 992	0,028 740	0,034 488	0,040 236	0,045 984	0,051 732	0,057 480
0,480	0,005 870	0,011 739	0,017 609	0,023 478	0,029 348	0,035 217	0,041 087	0,046 956	0,052 826	0,058 695
0,485	0,005 993	0,011 985	0,017 978	0,023 970	0,029 963	0,035 955	0,041 948	0,047 940	0,053 933	0,059 925
0,490	0,006 117	0,012 233	0,018 350	0,024 466	0,030 582	0,036 699	0,042 816	0,048 932	0,055 048	0,061 165
0,495	0,006 242	0,012 484	0,018 726	0,024 968	0,031 210	0,037 452	0,043 694	0,049 936	0,056 178	0,062 420
0,500	0,006 369	0,012 738	0,019 107	0,025 476	0,031 845	0,038 214	0,044 583	0,050 952	0,057 321	0,063 690

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdrucks $\frac{v^2 \rho}{2g d}$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von : } 15°							I II III
	0,106	0,111	0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	
0,405	0,002 306 251 553 188 664	0,002 206 275 510 206 633	0,002 072 311 538 233 655	0,001 972 343 220 257 416	0,001 880 378 505 283 879	0,001 797 413 262 309 950	0,001 710 455 054 341 290	I II III
0,410	0,002 356 254 658 190 994	0,002 253 278 912 209 184	0,002 116 315 384 236 639	0,002 013 347 458 260 594	0,001 919 383 178 287 384	0,001 841 418 364 313 776	0,001 747 460 672 345 504	I II III
0,415	0,002 404 257 764 193 323	0,002 299 282 313 211 735	0,002 167 319 230 239 124	0,002 062 351 695 263 772	0,001 965 387 851 290 888	0,001 878 423 466 317 603	0,001 791 466 290 349 717	I II III
0,420	0,002 463 260 870 195 652	0,002 346 285 714 214 287	0,002 211 321 177 242 309	0,002 103 355 932 266 949	0,002 005 392 524 294 393	0,001 915 428 568 321 429	0,001 825 471 908 353 931	I II III
0,425	0,002 512 263 975 197 981	0,002 393 289 116 216 838	0,002 255 326 923 245 193	0,002 144 360 170 270 127	0,002 043 397 196 297 898	0,001 960 443 670 325 256	0,001 859 477 526 353 144	I II III
0,430	0,002 563 267 081 200 310	0,002 450 292 517 219 389	0,002 298 330 769 248 078	0,002 195 364 407 273 305	0,002 091 401 869 301 402	0,001 997 438 772 329 083	0,001 903 483 144 362 358	I II III
0,435	0,002 613 270 186 202 640	0,002 497 295 918 221 940	0,002 353 334 615 250 962	0,002 237 368 644 276 483	0,002 131 406 542 304 907	0,002 034 443 874 332 909	0,001 938 488 762 366 571	I II III
0,440	0,002 664 273 292 204 969	0,002 545 299 320 224 491	0,002 397 338 461 253 847	0,002 279 372 882 279 661	0,002 170 411 215 308 412	0,002 081 448 976 336 736	0,001 973 494 380 370 784	I II III
0,445	0,002 724 276 398 207 298	0,002 603 302 721 227 042	0,002 441 342 307 256 732	0,002 330 377 119 282 839	0,002 219 415 888 311 917	0,002 119 454 078 341 562	0,002 018 499 998 374 998	I II III
0,450	0,002 776 279 503 209 627	0,002 651 306 122 229 593	0,002 497 346 154 259 616	0,002 373 381 356 286 017	0,002 260 420 561 315 421	0,002 167 459 180 344 389	0,002 053 505 616 379 211	I II III
0,455	0,002 837 282 609 211 956	0,002 700 309 524 232 144	0,002 542 350 000 262 501	0,002 426 385 593 289 195	0,002 310 425 234 318 926	0,002 204 464 282 348 215	0,002 099 511 233 383 425	I II III
0,460	0,002 879 285 714 214 285	0,002 749 312 925 234 695	0,002 587 353 846 265 386	0,002 469 389 831 292 373	0,002 350 429 907 322 431	0,002 243 469 384 352 042	0,002 135 516 851 387 638	I II III
0,465	0,002 941 288 820 216 615	0,002 809 316 326 237 246	0,002 644 357 692 268 270	0,002 512 394 068 295 551	0,002 401 434 580 325 935	0,002 291 474 486 355 868	0,002 181 522 469 391 852	I II III
0,470	0,002 994 291 921 218 944	0,002 858 319 728 239 797	0,002 690 361 538 271 155	0,002 555 398 305 298 729	0,002 443 439 253 329 440	0,002 330 479 588 359 695	0,002 217 528 087 396 065	I II III
0,475	0,003 046 295 031 221 273	0,002 908 323 129 242 348	0,002 736 365 384 274 039	0,002 609 402 543 301 907	0,002 483 443 925 332 945	0,002 380 484 690 363 521	0,002 265 533 705 400 279	I II III
0,480	0,003 127 298 137 223 602	0,002 970 326 531 244 899	0,002 794 369 230 276 924	0,002 653 406 780 305 085	0,002 536 448 598 336 450	0,002 418 489 792 367 348	0,002 300 539 323 404 492	I II III
0,485	0,003 164 301 242 225 931	0,003 020 329 932 247 450	0,002 840 373 077 279 809	0,002 709 411 017 308 263	0,002 577 453 271 339 954	0,002 469 494 894 371 174	0,002 349 544 941 408 706	I II III
0,490	0,003 218 304 348 228 261	0,003 070 333 333 250 000	0,002 899 376 923 282 693	0,002 752 415 254 311 441	0,002 630 457 944 343 459	0,002 508 499 996 375 001	0,002 385 550 559 412 919	I II III
0,495	0,003 283 307 453 230 590	0,003 134 336 735 252 552	0,002 946 380 769 285 578	0,002 809 419 492 314 619	0,002 672 462 617 346 963	0,002 560 505 098 378 827	0,002 434 556 177 417 133	I II III
0,500	0,003 337 310 559 232 919	0,003 184 340 136 255 103	0,002 994 384 615 288 463	0,002 853 423 729 317 797	0,002 726 467 290 350 468	0,002 598 510 200 382 654	0,002 471 561 795 421 346	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,505	0,006 497	0,012 994	0,019 491	0,025 988	0,032 485	0,038 982	0,045 479	0,051 977	0,058 473	0,064 970
0,510	0,006 626	0,013 252	0,019 878	0,026 504	0,033 130	0,039 756	0,046 382	0,053 008	0,059 634	0,066 261
0,515	0,006 757	0,013 513	0,020 270	0,027 026	0,033 783	0,040 539	0,047 296	0,054 052	0,060 809	0,067 565
0,520	0,006 889	0,013 777	0,020 666	0,027 554	0,034 443	0,041 331	0,048 220	0,055 108	0,061 997	0,068 885
0,525	0,007 022	0,014 043	0,021 065	0,028 086	0,035 108	0,042 129	0,049 151	0,056 172	0,063 194	0,070 215
0,530	0,007 156	0,014 312	0,021 468	0,028 624	0,035 780	0,042 936	0,050 092	0,057 248	0,064 404	0,071 500
0,535	0,007 292	0,014 583	0,021 875	0,029 166	0,036 458	0,043 749	0,051 040	0,058 332	0,065 624	0,072 915
0,540	0,007 429	0,014 857	0,022 286	0,029 714	0,037 143	0,044 571	0,052 100	0,059 428	0,066 857	0,074 285
0,545	0,007 567	0,015 133	0,022 700	0,030 266	0,037 833	0,045 399	0,052 966	0,060 532	0,068 099	0,075 665
0,550	0,007 706	0,015 412	0,023 118	0,030 824	0,038 530	0,046 236	0,053 942	0,061 648	0,069 354	0,077 060
0,555	0,007 847	0,015 694	0,023 540	0,031 388	0,039 235	0,047 082	0,054 929	0,062 776	0,070 623	0,078 470
0,560	0,007 989	0,015 978	0,023 967	0,031 956	0,039 945	0,047 934	0,055 923	0,063 912	0,071 901	0,079 890
0,565	0,008 132	0,016 264	0,024 396	0,032 528	0,040 660	0,048 792	0,056 924	0,065 056	0,073 188	0,081 320
0,570	0,008 277	0,016 554	0,024 831	0,033 108	0,041 385	0,049 662	0,057 939	0,066 216	0,074 493	0,082 770
0,575	0,008 423	0,016 845	0,025 268	0,033 690	0,042 113	0,050 535	0,058 956	0,067 380	0,075 803	0,084 225
0,580	0,008 570	0,017 139	0,025 708	0,034 278	0,042 848	0,051 417	0,059 987	0,068 556	0,077 126	0,085 695
0,585	0,008 718	0,017 436	0,026 154	0,034 872	0,043 590	0,052 308	0,061 026	0,069 744	0,078 462	0,087 180
0,590	0,008 868	0,017 736	0,026 604	0,035 472	0,044 340	0,053 208	0,062 076	0,070 944	0,079 812	0,088 680
0,595	0,009 019	0,018 038	0,027 058	0,036 076	0,045 095	0,054 116	0,063 131	0,072 152	0,081 171	0,090 190
0,600	0,009 171	0,018 342	0,027 513	0,036 684	0,045 855	0,055 026	0,064 197	0,073 368	0,082 539	0,091 710

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \frac{Q}{d}$							I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur-) von 20 °							II
	differenz des Wassers) , 15 °							III
	für eine Rohrweite (in Metern) von:							
v	0,106	0,111	0,118	0,124	0,130	0,136	0,143	
0,505	0,003 400	0,003 243	0,003 051	0,002 904	0,002 770	0,002 648	0,002 518	I
	313 665	343 537	388 461	427 966	471 963	515 302	567 412	II
	235 248	257 654	291 347	320 975	353 973	386 481	425 559	III
0,510	0,003 460	0,003 301	0,003 105	0,002 955	0,002 819	0,002 694	0,002 563	I
	316 770	346 939	392 307	432 204	476 636	520 404	573 030	II
	237 577	260 205	294 232	324 153	357 477	390 307	429 773	III
0,515	0,003 520	0,003 358	0,003 158	0,003 005	0,002 867	0,002 740	0,002 607	I
	319 876	350 340	396 153	436 441	481 309	525 506	578 648	II
	239 907	262 756	297 116	327 331	360 982	394 134	433 986	III
0,520	0,003 580	0,003 415	0,003 213	0,003 057	0,002 917	0,002 788	0,002 652	I
	322 981	353 741	400 000	440 678	485 982	530 608	584 266	II
	242 236	265 307	300 000	330 509	364 487	397 960	438 200	III
0,525	0,003 640	0,003 473	0,003 266	0,003 109	0,002 966	0,002 834	0,002 696	I
	326 087	357 143	403 846	444 915	490 654	535 710	589 884	II
	244 565	267 858	302 886	333 687	367 991	401 787	442 413	III
0,530	0,003 700	0,003 532	0,003 332	0,003 162	0,003 016	0,002 882	0,002 741	I
	329 193	360 544	407 692	449 153	495 327	540 812	595 502	II
	246 894	270 409	305 770	336 865	371 496	405 613	446 627	III
0,535	0,003 759	0,003 590	0,003 377	0,003 213	0,003 065	0,002 931	0,002 780	I
	332 298	363 946	411 538	453 390	500 000	545 914	601 120	II
	249 233	272 960	308 655	340 043	375 000	409 440	450 840	III
0,540	0,003 826	0,003 654	0,003 437	0,003 270	0,003 120	0,002 981	0,002 836	I
	335 404	367 347	415 384	457 627	504 673	551 016	606 738	II
	251 553	275 511	311 540	343 221	378 505	413 266	455 054	III
0,545	0,003 892	0,003 718	0,003 498	0,003 328	0,003 175	0,003 036	0,002 887	I
	338 509	370 748	419 230	461 865	509 346	556 118	612 356	II
	253 882	278 062	314 424	346 399	382 010	417 093	459 267	III
0,550	0,003 951	0,003 773	0,003 552	0,003 379	0,003 223	0,003 081	0,002 932	I
	341 615	374 150	423 077	466 102	514 019	561 220	617 974	II
	256 211	280 613	317 309	349 577	385 515	420 919	463 481	III
0,555	0,004 012	0,003 830	0,003 604	0,003 430	0,003 271	0,003 127	0,002 973	I
	344 720	377 551	426 923	470 339	518 692	566 322	623 591	II
	258 540	283 164	320 194	352 755	389 019	424 746	467 694	III
0,560	0,004 077	0,003 893	0,003 663	0,003 485	0,003 324	0,003 177	0,003 022	I
	347 826	380 952	430 769	474 576	523 365	571 424	629 209	II
	260 869	285 715	323 078	355 933	392 524	428 572	471 908	III
0,565	0,004 141	0,003 955	0,003 719	0,003 540	0,003 376	0,003 228	0,003 070	I
	350 432	384 354	434 615	478 814	528 038	576 526	634 827	II
	263 118	288 266	325 963	359 111	396 029	432 399	476 121	III
0,570	0,004 205	0,004 015	0,003 777	0,003 595	0,003 429	0,003 277	0,003 116	I
	354 037	387 755	438 461	483 051	532 711	581 628	640 445	II
	265 528	290 817	328 847	362 289	399 534	436 226	480 334	III
0,575	0,004 269	0,004 077	0,003 834	0,003 649	0,003 481	0,003 328	0,003 164	I
	357 143	391 156	442 307	487 288	537 383	586 730	646 063	II
	267 857	293 368	331 732	365 467	403 038	440 052	484 548	III
0,580	0,004 336	0,004 141	0,003 896	0,003 707	0,003 536	0,003 380	0,003 215	I
	360 248	394 558	446 153	491 526	542 056	591 832	651 681	II
	270 186	295 919	334 617	368 645	406 543	443 879	488 761	III
0,585	0,004 405	0,004 207	0,003 957	0,003 765	0,003 591	0,003 432	0,003 265	I
	363 354	397 959	450 000	495 763	546 729	596 934	657 299	II
	272 515	298 470	337 501	371 822	410 048	447 705	492 975	III
0,590	0,004 470	0,004 268	0,004 016	0,003 821	0,003 646	0,003 484	0,003 314	I
	366 460	401 360	453 846	500 000	551 402	602 036	662 917	II
	274 844	301 021	340 386	375 000	413 552	451 532	497 188	III
0,595	0,004 536	0,004 332	0,004 076	0,003 878	0,003 700	0,003 536	0,003 363	I
	369 565	404 762	457 692	504 238	556 085	607 138	668 535	II
	277 174	303 572	343 271	378 178	417 057	455 358	501 402	III
0,600	0,004 603	0,004 396	0,004 136	0,003 935	0,003 754	0,003 589	0,003 413	I
	372 671	408 163	461 538	508 475	560 748	612 246	674 153	II
	279 503	306 123	346 155	381 356	420 562	459 185	505 615	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,010	0,000 003	0,000 005	0,000 008	0,000 010	0,000 013	0,000 015	0,000 018	0,000 020	0,000 023	0,000 025
0,015	0,000 006	0,000 011	0,000 017	0,000 022	0,000 028	0,000 033	0,000 039	0,000 044	0,000 050	0,000 055
0,020	0,000 010	0,000 020	0,000 030	0,000 040	0,000 050	0,000 060	0,000 070	0,000 080	0,000 090	0,000 100
0,025	0,000 016	0,000 031	0,000 047	0,000 062	0,000 078	0,000 093	0,000 109	0,000 124	0,000 140	0,000 155
0,030	0,000 023	0,000 045	0,000 068	0,000 090	0,000 113	0,000 135	0,000 158	0,000 180	0,000 203	0,000 225
0,035	0,000 031	0,000 062	0,000 093	0,000 124	0,000 155	0,000 186	0,000 217	0,000 248	0,000 279	0,000 310
0,040	0,000 041	0,000 081	0,000 122	0,000 162	0,000 203	0,000 243	0,000 284	0,000 324	0,000 365	0,000 405
0,045	0,000 052	0,000 103	0,000 155	0,000 206	0,000 258	0,000 309	0,000 361	0,000 412	0,000 464	0,000 515
0,050	0,000 064	0,000 127	0,000 191	0,000 254	0,000 318	0,000 381	0,000 445	0,000 508	0,000 572	0,000 636
0,055	0,000 077	0,000 154	0,000 231	0,000 308	0,000 385	0,000 462	0,000 539	0,000 616	0,000 694	0,000 771
0,060	0,000 092	0,000 183	0,000 275	0,000 366	0,000 458	0,000 549	0,000 641	0,000 732	0,000 824	0,000 915
0,065	0,000 108	0,000 215	0,000 323	0,000 430	0,000 538	0,000 645	0,000 753	0,000 860	0,000 968	0,001 075
0,070	0,000 125	0,000 249	0,000 374	0,000 498	0,000 623	0,000 747	0,000 872	0,000 996	0,001 121	0,001 245
0,075	0,000 143	0,000 286	0,000 429	0,000 572	0,000 715	0,000 858	0,001 001	0,001 144	0,001 287	0,001 430
0,080	0,000 163	0,000 326	0,000 489	0,000 652	0,000 816	0,000 979	0,001 143	0,001 306	0,001 470	0,001 633
0,085	0,000 184	0,000 368	0,000 552	0,000 736	0,000 920	0,001 104	0,001 288	0,001 472	0,001 656	0,001 840
0,090	0,000 206	0,000 412	0,000 618	0,000 824	0,001 030	0,001 236	0,001 442	0,001 648	0,001 854	0,002 060
0,095	0,000 230	0,000 459	0,000 689	0,000 918	0,001 148	0,001 377	0,001 607	0,001 836	0,002 066	0,002 295
0,100	0,000 255	0,000 509	0,000 764	0,001 018	0,001 273	0,001 527	0,001 782	0,002 036	0,002 291	0,002 545

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2 \rho}{2g d}$							I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- } von 20°							II
	differenz des Wassers } , 15°							III
	für eine Rohrweite (in Metern) von:							
v	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
0,010	0,000 004	0,000 003	0,000 003	0,000 003	0,000 003	0,000 003	0,000 002	I
	13 333	15 625	17 544	20 121	22 472	25 510	28 169	II
	10 000	11 719	13 158	15 083	16 863	19 133	21 127	III
0,015	0,000 007	0,000 006	0,000 006	0,000 005	0,000 005	0,000 005	0,000 004	I
	20 000	23 438	26 316	30 181	33 708	38 265	42 254	II
	15 000	17 578	19 737	22 624	25 295	28 699	31 690	III
0,020	0,000 010	0,000 010	0,000 009	0,000 009	0,000 008	0,000 007	0,000 007	I
	26 667	31 250	35 088	40 242	44 944	51 020	56 338	II
	20 000	23 438	26 316	30 166	33 727	38 265	42 254	III
0,025	0,000 015	0,000 014	0,000 013	0,000 012	0,000 012	0,000 011	0,000 011	I
	33 333	39 063	43 860	50 302	56 180	63 776	70 423	II
	25 000	29 297	32 895	37 707	42 159	47 831	52 817	III
0,030	0,000 020	0,000 018	0,000 018	0,000 016	0,000 015	0,000 014	0,000 014	I
	40 000	46 875	52 632	60 362	67 416	76 531	84 507	II
	30 000	35 156	39 473	45 249	50 590	57 398	63 380	III
0,035	0,000 026	0,000 024	0,000 023	0,000 021	0,000 020	0,000 019	0,000 018	I
	46 667	54 688	61 404	70 423	78 652	89 286	98 592	II
	35 000	41 016	46 052	52 790	59 022	66 964	73 944	III
0,040	0,000 032	0,000 030	0,000 028	0,000 026	0,000 025	0,000 023	0,000 022	I
	53 333	62 500	70 175	80 483	89 888	102 041	112 676	II
	40 000	46 875	52 631	60 332	67 454	76 530	84 507	III
0,045	0,000 039	0,000 036	0,000 034	0,000 032	0,000 030	0,000 028	0,000 027	I
	60 000	70 313	78 947	90 544	101 124	114 726	126 761	II
	45 000	52 734	59 210	67 873	75 885	86 096	95 071	III
0,050	0,000 046	0,000 043	0,000 040	0,000 037	0,000 035	0,000 033	0,000 032	I
	66 667	78 125	87 719	100 604	112 260	127 551	140 845	II
	50 000	58 594	65 789	75 415	84 317	95 663	105 634	III
0,055	0,000 054	0,000 050	0,000 047	0,000 044	0,000 041	0,000 039	0,000 037	I
	73 333	85 938	96 491	110 664	123 596	140 306	154 930	II
	55 000	64 453	72 368	82 956	92 749	105 229	116 197	III
0,060	0,000 062	0,000 058	0,000 054	0,000 051	0,000 048	0,000 045	0,000 043	I
	80 000	93 750	105 263	120 725	134 832	153 061	169 014	II
	60 000	70 313	78 947	90 498	101 180	114 795	126 761	III
0,065	0,000 072	0,000 066	0,000 063	0,000 059	0,000 055	0,000 051	0,000 049	I
	86 667	101 563	114 035	130 785	146 048	165 816	183 099	II
	65 000	76 172	85 526	98 039	109 612	124 361	137 324	III
0,070	0,000 081	0,000 075	0,000 071	0,000 066	0,000 061	0,000 058	0,000 055	I
	93 333	109 375	122 807	140 846	157 304	178 571	197 183	II
	70 000	82 031	92 105	105 581	118 044	133 928	147 888	III
0,075	0,000 091	0,000 084	0,000 079	0,000 074	0,000 069	0,000 065	0,000 062	I
	100 000	117 188	131 579	150 906	168 540	191 327	211 268	II
	75 000	87 891	98 684	113 122	126 476	143 494	158 451	III
0,080	0,000 101	0,000 093	0,000 088	0,000 082	0,000 078	0,000 073	0,000 069	I
	106 667	125 000	140 351	160 966	179 776	204 082	225 352	II
	80 000	93 750	105 262	120 664	134 907	153 060	169 014	III
0,085	0,000 111	0,000 103	0,000 097	0,000 090	0,000 086	0,000 081	0,000 077	I
	113 333	132 813	149 123	171 027	191 012	216 837	239 437	II
	85 000	99 609	111 841	128 205	143 339	162 626	179 578	III
0,090	0,000 122	0,000 113	0,000 107	0,000 100	0,000 094	0,000 089	0,000 084	I
	120 000	140 625	157 895	181 087	202 248	229 592	253 521	II
	90 000	105 469	118 420	135 747	151 771	172 193	190 141	III
0,095	0,000 134	0,000 124	0,000 116	0,000 109	0,000 103	0,000 097	0,000 092	I
	126 667	143 438	166 667	191 148	213 484	242 347	267 606	II
	95 000	111 328	124 999	143 288	160 202	181 759	200 705	III
0,100	0,000 145	0,000 134	0,000 127	0,000 118	0,000 112	0,000 105	0,000 100	I
	133 333	156 250	175 439	201 208	224 720	255 102	281 690	II
	100 000	117 188	131 578	150 830	168 634	191 325	211 268	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdrucks $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,105	0,000 281	0,000 561	0,000 842	0,001 122	0,001 403	0,001 683	0,001 964	0,002 244	0,002 525	0,002 805
0,110	0,000 308	0,000 616	0,000 924	0,001 232	0,001 540	0,001 848	0,002 156	0,002 464	0,002 772	0,003 080
0,115	0,000 337	0,000 673	0,001 010	0,001 346	0,001 683	0,002 019	0,002 356	0,002 692	0,003 029	0,003 365
0,120	0,000 367	0,000 733	0,001 100	0,001 466	0,001 833	0,002 199	0,002 566	0,002 932	0,003 299	0,003 665
0,125	0,000 398	0,000 796	0,001 194	0,001 592	0,001 990	0,002 388	0,002 786	0,003 184	0,003 582	0,003 980
0,130	0,000 431	0,000 861	0,001 292	0,001 722	0,002 153	0,002 583	0,003 014	0,003 444	0,003 875	0,004 305
0,135	0,000 464	0,000 928	0,001 392	0,001 856	0,002 320	0,002 784	0,003 248	0,003 712	0,004 176	0,004 640
0,140	0,000 500	0,000 999	0,001 499	0,001 998	0,002 498	0,002 997	0,003 497	0,003 996	0,004 496	0,004 995
0,145	0,000 536	0,001 071	0,001 607	0,002 142	0,002 678	0,003 213	0,003 749	0,004 284	0,004 820	0,005 355
0,150	0,000 573	0,001 146	0,001 719	0,002 292	0,002 865	0,003 438	0,004 011	0,004 584	0,005 157	0,005 730
0,155	0,000 612	0,001 224	0,001 836	0,002 448	0,003 060	0,003 672	0,004 284	0,004 896	0,005 508	0,006 120
0,160	0,000 652	0,001 304	0,001 956	0,002 608	0,003 260	0,003 912	0,004 564	0,005 216	0,005 868	0,006 520
0,165	0,000 694	0,001 387	0,002 081	0,002 774	0,003 468	0,004 161	0,004 855	0,005 548	0,006 242	0,006 935
0,170	0,000 736	0,001 472	0,002 208	0,002 944	0,003 680	0,004 416	0,005 152	0,005 888	0,006 624	0,007 360
0,175	0,000 780	0,001 560	0,002 340	0,003 120	0,003 900	0,004 680	0,005 460	0,006 240	0,007 020	0,007 800
0,180	0,000 825	0,001 650	0,002 475	0,003 300	0,004 125	0,004 950	0,005 775	0,006 600	0,007 425	0,008 250
0,185	0,000 872	0,001 744	0,002 616	0,003 488	0,004 360	0,005 232	0,006 104	0,006 976	0,007 848	0,008 720
0,190	0,000 920	0,001 839	0,002 759	0,003 678	0,004 598	0,005 517	0,006 437	0,007 356	0,008 276	0,009 195
0,195	0,000 969	0,001 937	0,002 906	0,003 874	0,004 843	0,005 811	0,006 780	0,007 748	0,008 717	0,009 685
0,200	0,001 019	0,002 038	0,003 057	0,004 076	0,005 095	0,006 114	0,007 133	0,008 152	0,009 171	0,010 190

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdrucks $\frac{v^2 e}{2g d}$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von: } , 15° III							I II III
	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
0,105	0,000 158 140 000 105 000	0,000 146 164 063 123 047	0,000 137 184 211 138 157	0,000 129 211 268 158 371	0,000 121 235 956 177 066	0,000 114 267 857 200 891	0,000 109 295 775 221 831	I II III
0,110	0,000 170 146 667 110 000	0,000 157 171 875 128 906	0,000 148 192 982 144 736	0,000 141 221 329 165 913	0,000 131 247 192 185 497	0,000 123 280 612 210 458	0,000 117 309 859 232 395	I II III
0,115	0,000 183 153 333 115 000	0,000 169 179 688 134 766	0,000 160 201 754 151 315	0,000 149 231 389 173 454	0,000 141 258 428 193 929	0,000 133 293 867 220 024	0,000 126 323 944 242 958	I II III
0,120	0,000 198 160 000 120 000	0,000 181 187 500 140 625	0,000 171 210 536 157 894	0,000 160 241 450 180 996	0,000 151 269 664 202 361	0,000 142 306 122 229 590	0,000 135 338 038 253 521	I II III
0,125	0,000 212 166 667 125 000	0,000 195 195 313 146 485	0,000 184 219 298 164 473	0,000 172 251 510 188 537	0,000 162 280 900 210 793	0,000 152 318 878 239 156	0,000 145 352 113 264 085	I II III
0,130	0,000 225 173 333 130 000	0,000 208 203 125 152 344	0,000 196 228 070 171 051	0,000 184 261 570 196 079	0,000 174 292 136 219 224	0,000 163 331 633 243 723	0,000 155 366 197 274 648	I II III
0,135	0,000 240 180 000 135 000	0,000 222 210 938 158 203	0,000 210 236 842 177 630	0,000 195 271 631 203 620	0,000 185 303 372 227 656	0,000 173 344 888 258 289	0,000 165 380 282 285 212	I II III
0,140	0,000 256 186 667 140 000	0,000 235 218 750 164 063	0,000 223 245 614 184 209	0,000 208 281 691 211 162	0,000 197 314 608 236 088	0,000 185 357 143 267 855	0,000 176 394 366 295 775	I II III
0,145	0,000 271 193 333 145 000	0,000 250 226 563 169 922	0,000 236 254 386 190 788	0,000 220 291 752 218 703	0,000 208 325 844 244 519	0,000 196 369 898 277 421	0,000 186 408 451 306 339	I II III
0,150	0,000 286 200 000 150 000	0,000 264 234 375 175 781	0,000 250 263 158 197 367	0,000 233 301 812 226 245	0,000 221 337 080 252 951	0,000 208 382 653 286 987	0,000 198 422 535 316 902	I II III
0,155	0,000 304 206 667 155 000	0,000 281 242 188 181 641	0,000 264 271 930 203 946	0,000 245 311 872 233 786	0,000 232 348 316 261 383	0,000 219 395 408 296 554	0,000 208 436 620 327 465	I II III
0,160	0,000 321 213 333 160 000	0,000 296 250 000 187 500	0,000 279 280 702 210 525	0,000 259 321 933 241 328	0,000 245 359 552 269 814	0,000 230 403 163 306 120	0,000 219 450 704 338 029	I II III
0,165	0,000 337 220 000 165 000	0,000 311 257 813 193 360	0,000 294 289 474 217 104	0,000 273 331 993 248 869	0,000 258 370 788 273 246	0,000 242 420 918 315 686	0,000 231 464 789 348 592	I II III
0,170	0,000 355 226 667 170 000	0,000 327 265 625 199 219	0,000 309 298 246 223 683	0,000 289 342 054 256 411	0,000 272 382 024 286 678	0,000 256 433 673 325 253	0,000 243 478 873 359 156	I II III
0,175	0,000 372 233 333 175 000	0,000 343 273 438 205 078	0,000 325 307 018 230 262	0,000 304 352 114 263 952	0,000 287 393 260 295 110	0,000 270 446 429 334 819	0,000 256 492 958 369 719	I II III
0,180	0,000 391 240 000 180 000	0,000 361 281 250 210 938	0,000 340 315 789 236 840	0,000 318 362 174 271 494	0,000 301 404 496 303 541	0,000 282 459 184 344 385	0,000 268 507 042 380 282	I II III
0,185	0,000 410 246 667 185 000	0,000 378 289 063 216 797	0,000 357 324 561 243 419	0,000 333 372 235 279 035	0,000 314 415 732 311 973	0,000 295 471 939 353 951	0,000 282 521 127 390 846	I II III
0,190	0,000 429 253 333 190 000	0,000 396 296 875 222 656	0,000 373 333 333 249 998	0,000 347 382 295 286 577	0,000 329 426 966 320 405	0,000 309 484 694 363 518	0,000 294 535 211 401 409	I II III
0,195	0,000 447 260 000 195 000	0,000 413 304 688 228 516	0,000 390 342 105 256 577	0,000 364 392 356 294 118	0,000 343 438 204 328 836	0,000 324 497 449 373 084	0,000 308 549 296 411 973	I II III
0,200	0,000 466 266 667 200 000	0,000 432 312 500 234 375	0,000 408 350 877 263 156	0,000 380 402 416 301 666	0,000 359 449 440 337 268	0,000 336 510 204 382 650	0,000 320 563 380 422 536	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern v	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,205	0,001 071	0,002 141	0,003 212	0,004 282	0,005 353	0,006 423	0,007 494	0,008 564	0,009 635	0,010 705
0,210	0,001 123	0,002 246	0,003 369	0,004 492	0,005 615	0,006 738	0,007 861	0,008 984	0,010 107	0,011 230
0,215	0,001 177	0,002 354	0,003 531	0,004 708	0,005 885	0,007 062	0,008 239	0,009 416	0,010 593	0,011 770
0,220	0,001 233	0,002 465	0,003 698	0,004 930	0,006 163	0,007 395	0,008 628	0,009 860	0,011 093	0,012 325
0,225	0,001 290	0,002 579	0,003 869	0,005 158	0,006 448	0,007 737	0,009 027	0,010 316	0,011 606	0,012 895
0,230	0,001 348	0,002 695	0,004 043	0,005 390	0,006 738	0,008 085	0,009 433	0,010 780	0,012 128	0,013 475
0,235	0,001 407	0,002 813	0,004 220	0,005 626	0,007 033	0,008 439	0,009 846	0,011 252	0,012 659	0,014 065
0,240	0,001 467	0,002 934	0,004 401	0,005 868	0,007 335	0,008 802	0,010 269	0,011 736	0,013 203	0,014 670
0,245	0,001 529	0,003 058	0,004 587	0,006 116	0,007 645	0,009 174	0,010 703	0,012 232	0,013 761	0,015 290
0,250	0,001 592	0,003 184	0,004 776	0,006 368	0,007 960	0,009 552	0,011 144	0,012 736	0,014 328	0,015 920
0,255	0,001 657	0,003 313	0,004 970	0,006 626	0,008 283	0,009 939	0,011 596	0,013 252	0,014 909	0,016 565
0,260	0,001 722	0,003 444	0,005 166	0,006 888	0,008 610	0,010 332	0,012 054	0,013 776	0,015 498	0,017 220
0,265	0,001 789	0,003 577	0,005 366	0,007 154	0,008 943	0,010 731	0,012 520	0,014 308	0,016 097	0,017 885
0,270	0,001 857	0,003 714	0,005 571	0,007 428	0,009 285	0,011 141	0,012 999	0,014 856	0,016 713	0,018 570
0,275	0,001 927	0,003 853	0,005 780	0,007 706	0,009 633	0,011 559	0,013 486	0,015 412	0,017 339	0,019 265
0,280	0,001 997	0,003 994	0,005 991	0,007 988	0,009 985	0,011 982	0,013 979	0,015 976	0,017 973	0,019 970
0,285	0,002 069	0,004 138	0,006 207	0,008 276	0,010 345	0,012 414	0,014 483	0,016 552	0,018 621	0,020 690
0,290	0,002 142	0,004 284	0,006 426	0,008 568	0,010 710	0,012 852	0,014 994	0,017 136	0,019 278	0,021 420
0,295	0,002 217	0,004 433	0,006 650	0,008 866	0,011 083	0,013 299	0,015 516	0,017 732	0,019 949	0,022 165
0,300	0,002 293	0,004 585	0,006 878	0,009 170	0,011 463	0,013 755	0,016 048	0,018 340	0,020 633	0,022 925

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern v	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \frac{Q}{d}$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von: } 15°							I II III
	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
0,205	0,000 489 273 333 205 000	0,000 449 320 313 240 235	0,000 424 359 619 269 735	0,000 396 412 476 309 201	0,000 374 460 676 345 700	0,000 351 522 959 392 216	0,000 344 577 465 433 099	I II III
0,210	0,000 508 280 000 210 000	0,000 469 328 125 246 094	0,000 443 368 421 276 314	0,000 414 422 537 316 743	0,000 391 471 912 354 131	0,000 366 535 714 401 782	0,000 349 591 549 443 663	I II III
0,215	0,000 530 286 667 215 000	0,000 487 335 938 251 953	0,000 461 377 193 282 893	0,000 428 432 597 324 284	0,000 405 483 148 362 563	0,000 380 548 469 411 348	0,000 362 605 634 454 226	I II III
0,220	0,000 550 293 333 220 000	0,000 508 343 750 257 813	0,000 478 385 965 289 472	0,000 446 442 658 331 826	0,000 421 494 384 370 995	0,000 397 561 224 420 915	0,000 376 619 718 464 790	I II III
0,225	0,000 573 300 000 225 000	0,000 529 351 563 263 672	0,000 498 394 737 296 051	0,000 466 452 718 339 367	0,000 439 505 620 379 427	0,000 414 573 980 430 481	0,000 393 633 803 475 353	I II III
0,230	0,000 592 306 667 230 000	0,000 547 359 375 269 531	0,000 518 463 509 302 629	0,000 482 462 778 346 909	0,000 455 516 656 387 858	0,000 429 586 735 440 048	0,000 407 647 887 485 916	I II III
0,235	0,000 616 313 333 235 000	0,000 568 367 188 275 391	0,000 538 412 281 309 208	0,000 502 472 839 354 450	0,000 473 528 092 396 290	0,000 445 599 490 449 614	0,000 423 661 972 496 480	I II III
0,240	0,000 640 320 000 240 000	0,000 590 375 000 281 250	0,000 555 421 053 315 787	0,000 520 482 899 361 992	0,000 490 539 328 404 722	0,000 461 612 245 459 180	0,000 438 676 056 507 043	I II III
0,245	0,000 660 326 667 245 000	0,000 612 382 813 287 110	0,000 575 429 825 322 366	0,000 538 492 960 369 533	0,000 508 550 564 413 153	0,000 480 625 000 468 746	0,000 452 690 141 517 607	I II III
0,250	0,000 684 333 333 250 000	0,000 631 390 625 292 969	0,000 595 438 597 328 945	0,000 558 503 020 377 075	0,000 526 561 800 421 585	0,000 498 637 755 478 313	0,000 469 704 225 528 170	I II III
0,255	0,000 709 340 000 255 000	0,000 653 398 438 298 828	0,000 616 447 368 335 524	0,000 576 513 080 384 616	0,000 543 573 036 430 017	0,000 517 650 510 487 879	0,000 487 718 310 538 733	I II III
0,260	0,000 734 346 667 260 000	0,000 675 406 250 304 688	0,000 637 456 140 342 103	0,000 596 523 141 392 158	0,000 561 584 272 438 438	0,000 530 663 265 497 445	0,000 503 732 394 549 297	I II III
0,265	0,000 759 353 334 265 000	0,000 697 414 063 310 547	0,000 658 464 912 348 682	0,000 617 533 201 399 699	0,000 580 595 508 446 880	0,000 548 676 020 507 011	0,000 520 746 479 559 860	I II III
0,270	0,000 780 360 000 270 000	0,000 721 421 875 316 407	0,000 679 473 684 355 261	0,000 635 543 262 407 241	0,000 597 606 744 455 312	0,000 568 688 775 516 578	0,000 535 760 563 570 424	I II III
0,275	0,000 805 366 667 275 000	0,000 744 429 688 322 266	0,000 701 482 456 361 840	0,000 655 553 322 414 782	0,000 621 617 980 463 744	0,000 586 701 531 526 144	0,000 555 774 648 580 987	I II III
0,280	0,000 830 373 334 280 000	0,000 767 437 500 328 125	0,000 723 491 228 368 418	0,000 675 563 382 422 324	0,000 640 629 216 472 175	0,000 603 714 286 535 710	0,000 571 788 732 591 550	I II III
0,285	0,000 857 380 000 285 000	0,000 790 445 313 333 985	0,000 749 500 000 374 997	0,000 695 573 443 429 865	0,000 658 640 452 480 607	0,000 621 727 041 545 276	0,000 587 802 817 602 114	I II III
0,290	0,000 882 386 667 290 000	0,000 814 453 125 339 844	0,000 771 508 772 381 576	0,000 717 583 503 437 407	0,000 678 651 688 489 039	0,000 639 739 796 554 843	0,000 610 816 901 612 677	I II III
0,295	0,000 909 393 334 295 000	0,000 838 460 938 345 703	0,000 803 517 544 388 155	0,000 740 593 564 444 948	0,000 700 662 924 497 470	0,000 656 752 551 564 409	0,000 625 830 986 623 241	I II III
0,300	0,000 936 400 000 300 000	0,000 867 468 750 351 563	0,000 816 526 316 394 734	0,000 761 603 624 452 490	0,000 720 674 160 505 902	0,000 673 765 306 573 975	0,000 642 845 070 633 804	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	v	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	5
0,305	0,002 370	0,004 739	0,007 109	0,009 478	0,011 848	0,014 217	0,016 587	0,018 956	0,021 326	0,023 695
0,310	0,002 448	0,004 896	0,007 344	0,009 792	0,012 240	0,014 688	0,017 136	0,019 584	0,022 032	0,024 480
0,315	0,002 528	0,005 055	0,007 583	0,010 110	0,012 638	0,015 165	0,017 693	0,020 220	0,022 748	0,025 275
0,320	0,002 609	0,005 217	0,007 826	0,010 434	0,013 043	0,015 651	0,018 260	0,020 868	0,023 477	0,026 085
0,325	0,002 691	0,005 381	0,008 072	0,010 762	0,013 453	0,016 143	0,018 834	0,021 524	0,024 215	0,026 905
0,330	0,002 774	0,005 548	0,008 322	0,011 096	0,013 870	0,016 644	0,019 418	0,022 192	0,024 966	0,027 740
0,335	0,002 859	0,005 717	0,008 576	0,011 434	0,014 293	0,017 151	0,020 010	0,022 868	0,025 727	0,028 585
0,340	0,002 945	0,005 889	0,008 834	0,011 778	0,014 723	0,017 667	0,020 612	0,023 556	0,026 501	0,029 445
0,345	0,003 032	0,006 064	0,009 096	0,012 128	0,015 160	0,018 192	0,021 224	0,024 256	0,027 288	0,030 320
0,350	0,003 121	0,006 241	0,009 362	0,012 482	0,015 603	0,018 723	0,021 844	0,024 964	0,028 085	0,031 205
0,355	0,003 211	0,006 421	0,009 632	0,012 842	0,016 053	0,019 263	0,022 474	0,025 684	0,028 895	0,032 105
0,360	0,003 302	0,006 603	0,009 905	0,013 206	0,016 508	0,019 809	0,023 111	0,026 412	0,029 714	0,033 015
0,365	0,003 394	0,006 787	0,010 181	0,013 574	0,016 968	0,020 361	0,023 755	0,027 148	0,030 542	0,033 935
0,370	0,003 488	0,006 975	0,010 463	0,013 950	0,017 438	0,020 925	0,024 413	0,027 900	0,031 388	0,034 875
0,375	0,003 583	0,007 165	0,010 748	0,014 330	0,017 913	0,021 495	0,025 078	0,028 660	0,032 243	0,035 825
0,380	0,003 679	0,007 357	0,011 036	0,014 714	0,018 393	0,022 071	0,025 750	0,029 428	0,033 107	0,036 785
0,385	0,003 776	0,007 552	0,011 328	0,015 105	0,018 881	0,022 658	0,026 434	0,030 211	0,033 987	0,037 764
0,390	0,003 845	0,007 749	0,011 624	0,015 498	0,019 373	0,023 247	0,027 122	0,030 996	0,034 871	0,038 745
0,395	0,003 975	0,007 949	0,011 924	0,015 898	0,019 873	0,023 847	0,027 822	0,031 796	0,035 771	0,039 745
0,400	0,004 076	0,008 152	0,012 228	0,016 304	0,020 380	0,024 456	0,028 532	0,032 608	0,036 684	0,040 760

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \frac{Q}{d}$							I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von: } , 15°							II
								III
	v	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226
0,305	0,000 967	0,000 891	0,000 839	0,000 783	0,000 740	0,000 697	0,000 659	I
	406 667	476 563	535 088	613 684	685 396	778 061	859 155	II
	305 000	357 422	401 313	460 031	514 344	583 541	644 367	III
0,310	0,000 994	0,000 915	0,000 862	0,000 802	0,000 759	0,000 715	0,000 680	I
	413 333	484 375	543 859	623 745	696 632	790 816	873 239	II
	310 000	363 282	407 892	467 573	522 765	593 107	654 931	III
0,315	0,001 021	0,000 941	0,000 890	0,000 830	0,000 784	0,000 733	0,000 697	I
	420 000	492 188	552 631	633 805	707 868	803 571	887 324	II
	315 000	369 141	414 421	475 114	531 197	602 674	665 494	III
0,320	0,001 049	0,000 965	0,000 913	0,000 851	0,000 803	0,000 757	0,000 720	I
	426 667	500 000	561 403	643 866	719 104	816 326	901 408	II
	320 000	375 000	421 050	482 656	539 629	612 240	676 058	III
0,325	0,001 076	0,000 995	0,000 937	0,000 871	0,000 822	0,000 775	0,000 737	I
	433 333	507 813	570 175	653 926	730 340	829 082	915 493	II
	325 000	380 860	427 629	490 197	548 061	621 806	686 621	III
0,330	0,001 104	0,001 020	0,000 960	0,000 899	0,000 850	0,000 799	0,000 761	I
	440 000	515 625	578 947	663 986	741 576	841 837	929 577	II
	330 000	386 719	434 207	497 739	556 492	631 373	697 184	III
0,335	0,001 132	0,001 047	0,000 989	0,000 921	0,000 870	0,000 818	0,000 778	I
	446 666	523 438	587 719	674 047	752 812	854 592	943 662	II
	335 000	392 578	440 786	505 280	564 924	640 939	707 748	III
0,340	0,001 166	0,001 072	0,001 013	0,000 943	0,000 896	0,000 837	0,000 801	I
	453 333	531 250	596 491	684 107	764 048	867 347	957 746	II
	340 000	398 438	447 365	512 822	573 356	650 505	718 311	III
0,345	0,001 195	0,001 103	0,001 037	0,000 971	0,000 916	0,000 861	0,000 819	I
	460 000	539 063	605 263	694 168	775 284	880 102	971 831	II
	345 000	404 297	453 944	520 363	581 787	660 071	728 875	III
0,350	0,001 223	0,001 129	0,001 067	0,000 992	0,000 936	0,000 879	0,000 842	I
	466 666	546 875	614 035	704 228	786 520	892 857	985 915	II
	350 000	410 157	460 523	527 905	590 219	669 638	739 438	III
0,355	0,001 253	0,001 156	0,001 092	0,001 020	0,000 963	0,000 905	0,000 860	I
	473 333	554 688	622 807	714 388	797 756	905 612	1 000 000	II
	355 000	416 016	467 102	535 446	598 651	679 204	750 000	III
0,360	0,001 288	0,001 189	0,001 122	0,001 043	0,000 983	0,000 925	0,000 884	I
	479 999	562 500	631 578	724 349	808 992	918 367	1 014 084	II
	360 000	421 875	473 681	542 988	607 082	688 770	760 565	III
0,365	0,001 317	0,001 215	0,001 147	0,001 067	0,001 012	0,000 951	0,000 903	I
	486 666	570 313	640 350	734 409	820 228	931 122	1 028 169	II
	365 000	427 735	480 260	550 529	615 514	698 336	771 128	III
0,370	0,001 346	0,001 241	0,001 172	0,001 095	0,001 040	0,000 969	0,000 928	I
	493 333	578 125	649 122	744 470	831 464	943 877	1 042 253	II
	370 000	433 594	486 838	558 071	623 946	707 903	781 692	III
0,375	0,001 383	0,001 276	0,001 204	0,001 118	0,001 061	0,000 996	0,000 946	I
	499 999	585 938	657 894	754 530	842 700	956 633	1 056 338	II
	375 000	439 454	493 418	565 612	632 378	717 463	792 255	III
0,380	0,001 412	0,001 302	0,001 228	0,001 148	0,001 082	0,001 015	0,000 971	I
	506 666	593 750	666 666	764 590	853 936	969 388	1 070 422	II
	380 000	445 313	499 996	573 154	640 809	727 035	802 818	III
0,385	0,001 442	0,001 329	0,001 261	0,001 170	0,001 110	0,001 042	0,000 989	I
	513 332	601 563	675 438	774 651	865 172	982 143	1 084 507	II
	385 000	451 172	506 575	580 695	649 241	736 601	813 382	III
0,390	0,001 480	0,001 363	0,001 287	0,001 201	0,001 131	0,001 062	0,001 015	I
	519 999	609 375	684 210	784 711	876 408	994 898	1 098 591	II
	390 000	457 032	513 154	588 237	657 673	746 168	823 945	III
0,395	0,001 510	0,001 391	0,001 319	0,001 225	0,001 161	0,001 090	0,001 033	I
	526 666	617 188	692 982	794 772	887 644	1 007 653	1 112 676	II
	395 000	462 891	519 733	595 778	666 104	755 734	834 509	III
0,400	0,001 541	0,001 426	0,001 345	0,001 256	0,001 183	0,001 117	0,001 060	I
	533 332	625 000	701 754	804 832	898 880	1 020 408	1 126 760	II
	400 000	468 750	526 312	603 332	674 536	765 300	845 072	III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^3}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,405	0,004 179	0,008 357	0,012 536	0,016 714	0,020 893	0,025 071	0,029 250	0,033 428	0,037 607	0,041 785
0,410	0,004 283	0,008 565	0,012 848	0,017 130	0,021 413	0,025 695	0,029 978	0,034 260	0,038 543	0,042 825
0,415	0,004 388	0,008 775	0,013 163	0,017 550	0,021 938	0,026 325	0,030 763	0,035 100	0,039 488	0,043 875
0,420	0,004 494	0,008 988	0,013 482	0,017 976	0,022 470	0,026 964	0,031 458	0,035 952	0,040 446	0,044 940
0,425	0,004 602	0,009 203	0,013 805	0,018 406	0,023 007	0,027 609	0,032 211	0,036 812	0,041 414	0,046 015
0,430	0,004 711	0,009 420	0,014 131	0,018 842	0,023 552	0,028 263	0,032 974	0,037 684	0,042 394	0,047 105
0,435	0,004 821	0,009 641	0,014 462	0,019 282	0,024 103	0,028 923	0,033 744	0,038 564	0,043 385	0,048 205
0,440	0,004 932	0,009 864	0,014 796	0,019 728	0,024 660	0,029 592	0,034 524	0,039 456	0,044 388	0,049 320
0,445	0,005 045	0,010 089	0,015 134	0,020 178	0,025 223	0,030 267	0,035 312	0,040 356	0,045 401	0,050 445
0,450	0,005 159	0,010 317	0,015 476	0,020 634	0,025 793	0,030 951	0,036 110	0,041 268	0,046 427	0,051 585
0,455	0,005 274	0,010 548	0,015 822	0,021 096	0,026 370	0,031 644	0,036 918	0,042 192	0,047 466	0,052 740
0,460	0,005 391	0,010 781	0,016 172	0,021 562	0,026 953	0,032 343	0,037 734	0,043 124	0,048 515	0,053 905
0,465	0,005 509	0,011 017	0,016 526	0,022 034	0,027 543	0,033 051	0,038 560	0,044 068	0,049 577	0,055 085
0,470	0,005 628	0,011 255	0,016 883	0,022 510	0,028 138	0,033 765	0,039 393	0,045 020	0,050 648	0,056 275
0,475	0,005 748	0,011 496	0,017 244	0,022 992	0,028 740	0,034 488	0,040 236	0,045 984	0,051 732	0,057 480
0,480	0,005 870	0,011 739	0,017 609	0,023 478	0,029 348	0,035 217	0,041 087	0,046 956	0,052 826	0,058 695
0,485	0,005 993	0,011 985	0,017 978	0,023 970	0,029 963	0,035 955	0,041 948	0,047 940	0,053 933	0,059 925
0,490	0,006 117	0,012 233	0,018 350	0,024 466	0,030 582	0,036 699	0,042 816	0,048 932	0,055 048	0,061 165
0,495	0,006 242	0,012 484	0,018 726	0,024 968	0,031 210	0,037 452	0,043 694	0,049 936	0,056 178	0,062 420
0,500	0,006 369	0,012 738	0,019 107	0,025 476	0,031 845	0,038 214	0,044 583	0,050 952	0,057 321	0,063 690

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindigkeit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^3}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- differenz des Wassers } von 20° für eine Rohrweite (in Metern) von: } , 15°							I II III
	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
0,405	0,001 580 539 999 405 000	0,001 454 632 813 474 610	0,001 379 710 526 532 891	0,001 279 814 892 610 861	0,001 212 910 116 682 968	0,001 136 1 033 163 774 866	0,001 078 1 140 845 855 635	I II III
0,410	0,001 610 546 665 410 000	0,001 491 640 625 480 469	0,001 405 719 970 539 470	0,001 311 824 953 618 403	0,001 234 921 352 691 399	0,001 166 1 045 918 784 433	0,001 105 1 154 929 866 199	I II III
0,415	0,001 649 553 332 415 000	0,001 518 648 438 486 329	0,001 430 728 069 546 049	0,001 333 835 013 625 944	0,001 263 932 588 699 831	0,001 184 1 058 673 793 999	0,001 131 1 169 014 876 762	I II III
0,420	0,001 681 559 999 420 000	0,001 555 656 250 492 188	0,001 466 736 841 552 628	0,001 367 845 074 633 486	0,001 295 943 824 708 263	0,001 214 1 071 428 803 565	0,001 151 1 183 098 887 326	I II III
0,425	0,001 721 566 665 425 000	0,001 583 664 063 498 047	0,001 500 745 613 559 207	0,001 390 855 134 641 027	0,001 316 955 060 716 695	0,001 233 1 084 184 813 131	0,001 178 1 197 183 897 889	I II III
0,430	0,001 752 575 332 430 000	0,001 620 671 875 503 907	0,001 526 754 385 565 785	0,001 422 865 194 648 569	0,001 346 966 296 725 126	0,001 262 1 096 939 822 698	0,001 205 1 211 267 908 452	I II III
0,435	0,001 783 579 998 435 000	0,001 648 679 688 509 766	0,001 561 763 157 572 364	0,001 446 875 255 656 110	0,001 362 977 539 733 558	0,001 292 1 109 694 832 264	0,001 224 1 225 352 919 016	I II III
0,440	0,001 825 586 665 440 000	0,001 687 687 500 515 625	0,001 589 771 929 578 943	0,001 480 885 315 663 652	0,001 400 988 768 741 990	0,001 311 1 122 449 841 830	0,001 253 1 239 436 929 579	I II III
0,445	0,001 856 593 332 445 000	0,001 715 695 313 521 485	0,001 624 780 701 585 522	0,001 504 895 376 671 193	0,001 433 1 000 004 750 421	0,001 342 1 135 204 851 396	0,001 272 1 253 521 940 143	I II III
0,450	0,001 898 599 998 450 000	0,001 754 703 125 527 344	0,001 651 789 473 592 101	0,001 534 905 436 678 735	0,001 451 1 011 240 758 853	0,001 370 1 147 959 860 963	0,001 297 1 267 605 950 706	I II III
0,455	0,001 931 606 665 455 000	0,001 782 710 938 533 204	0,001 688 798 245 598 680	0,001 580 915 496 686 276	0,001 495 1 022 476 767 285	0,001 399 1 160 714 870 529	0,001 335 1 281 690 961 269	I II III
0,460	0,001 973 613 331 460 000	0,001 822 718 750 539 063	0,001 714 807 016 605 259	0,001 599 925 557 693 818	0,001 512 1 033 712 775 716	0,001 425 1 173 469 880 095	0,001 361 1 295 774 971 833	I II III
0,465	0,002 006 619 998 465 000	0,001 851 726 563 544 922	0,001 751 815 788 611 838	0,001 628 935 617 701 359	0,001 529 1 044 948 784 148	0,001 452 1 186 224 889 661	0,001 376 1 309 859 982 396	I II III
0,470	0,002 048 626 665 470 000	0,001 890 734 375 550 782	0,001 778 824 560 618 417	0,001 673 945 678 708 901	0,001 572 1 056 184 792 580	0,001 481 1 198 979 899 228	0,001 413 1 323 943 992 960	I II III
0,475	0,002 080 633 331 475 000	0,001 920 742 188 556 641	0,001 816 833 332 624 996	0,001 692 955 738 716 442	0,001 600 1 067 420 801 012	0,001 507 1 211 735 908 794	0,001 427 1 338 028 1 003 523	I II III
0,480	0,002 125 639 998 480 000	0,001 960 750 000 562 500	0,001 855 842 104 631 574	0,001 721 965 798 723 984	0,001 627 1 078 656 809 443	0,001 522 1 224 490 918 360	0,001 451 1 352 112 1 014 086	I II III
0,485	0,002 157 646 664 485 000	0,002 002 757 813 568 360	0,001 881 850 876 638 153	0,001 765 975 859 731 525	0,001 669 1 089 892 817 875	0,001 561 1 237 245 927 926	0,001 490 1 366 197 1 024 650	I II III
0,490	0,002 202 653 331 490 000	0,002 031 765 625 574 219	0,001 921 859 648 644 732	0,001 783 985 919 739 067	0,001 686 1 101 128 826 307	0,001 588 1 250 000 937 493	0,001 514 1 380 281 1 035 213	I II III
0,495	0,002 247 659 998 495 000	0,002 072 773 438 580 079	0,001 948 868 420 651 311	0,001 827 995 980 746 608	0,001 727 1 112 364 834 738	0,001 627 1 262 755 947 059	0,001 539 1 394 366 1 045 777	I II III
0,500	0,002 280 666 664 500 000	0,002 101 781 250 585 938	0,001 987 877 192 657 890	0,001 857 1 006 040 754 150	0,001 755 1 123 600 843 170	0,001 640 1 275 510 956 625	0,001 564 1 408 450 1 056 340	I II III

Tabellen zur Bestimmung der Geschwindigkeits- und Widerstands-

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \cdot \Sigma \zeta$ für $\Sigma \zeta =$									
	0,5	1	1,5	2	2,5	3	3,5	4	4,5	5
0,505	0,006 497	0,012 994	0,019 491	0,025 988	0,032 485	0,038 982	0,045 479	0,051 977	0,058 473	0,064 970
0,510	0,006 626	0,013 252	0,019 878	0,026 504	0,033 130	0,039 756	0,046 382	0,053 008	0,059 634	0,066 261
0,515	0,006 757	0,013 513	0,020 270	0,027 026	0,033 783	0,040 539	0,047 296	0,054 052	0,060 809	0,067 565
0,520	0,006 889	0,013 777	0,020 666	0,027 554	0,034 443	0,041 331	0,048 220	0,055 108	0,061 997	0,068 885
0,525	0,007 022	0,014 043	0,021 065	0,028 086	0,035 108	0,042 129	0,049 151	0,056 172	0,063 194	0,070 215
0,530	0,007 156	0,014 312	0,021 468	0,028 624	0,035 780	0,042 936	0,050 092	0,057 248	0,064 404	0,071 500
0,535	0,007 292	0,014 583	0,021 875	0,029 166	0,036 458	0,043 749	0,051 040	0,058 332	0,065 624	0,072 915
0,540	0,007 429	0,014 857	0,022 286	0,029 714	0,037 143	0,044 571	0,052 100	0,059 428	0,066 857	0,074 285
0,545	0,007 567	0,015 133	0,022 700	0,030 266	0,037 833	0,045 399	0,052 966	0,060 532	0,068 099	0,075 665
0,550	0,007 706	0,015 412	0,023 118	0,030 824	0,038 530	0,046 236	0,053 942	0,061 648	0,069 354	0,077 060
0,555	0,007 847	0,015 694	0,023 540	0,031 388	0,039 235	0,047 082	0,054 929	0,062 776	0,070 623	0,078 470
0,560	0,007 989	0,015 978	0,023 967	0,031 956	0,039 945	0,047 934	0,055 923	0,063 912	0,071 901	0,079 890
0,565	0,008 132	0,016 264	0,024 396	0,032 528	0,040 660	0,048 792	0,056 924	0,065 056	0,073 188	0,081 320
0,570	0,008 277	0,016 554	0,024 831	0,033 108	0,041 385	0,049 662	0,057 939	0,066 216	0,074 493	0,082 770
0,575	0,008 423	0,016 845	0,025 268	0,033 690	0,042 113	0,050 535	0,058 956	0,067 380	0,075 803	0,084 225
0,580	0,008 570	0,017 139	0,025 708	0,034 278	0,042 848	0,051 417	0,059 987	0,068 556	0,077 126	0,085 695
0,585	0,008 718	0,017 436	0,026 154	0,034 872	0,043 590	0,052 308	0,061 026	0,069 744	0,078 462	0,087 180
0,590	0,008 868	0,017 736	0,026 604	0,035 472	0,044 340	0,053 208	0,062 076	0,070 944	0,079 812	0,088 680
0,595	0,009 019	0,018 038	0,027 058	0,036 076	0,045 095	0,054 116	0,063 131	0,072 152	0,081 171	0,090 190
0,600	0,009 171	0,018 342	0,027 513	0,036 684	0,045 855	0,055 026	0,064 197	0,073 368	0,082 539	0,091 710

höhen und der möglichen stündlich zu fördernden Wärmemenge.

Geschwindig- keit des Wassers in Metern	Werthe des Ausdruckes $\frac{v^2}{2g} \frac{Q}{d}$							I
	Mögliche stündlich zu fördernde Wärmemenge bei einer Temperatur- } von 20°							II
	differenz des Wassers } , 15°							III
	für eine Rohrweite (in Metern) von:							
v	0,155	0,168	0,178	0,191	0,202	0,215	0,226	
0,505	0,002 323	0,002 143	0,002 023	0,001 885	0,001 783	0,001 675	0,001 593	I
	673 331	789 063	885 964	1 016 100	1 134 836	1 288 265	1 422 535	II
	505 000	591 797	664 469	761 691	851 602	966 191	1 066 903	III
0,510	0,002 365	0,002 181	0,002 059	0,001 919	0,001 814	0,001 706	0,001 622	I
	679 997	796 875	894 735	1 026 161	1 142 072	1 301 020	1 436 619	II
	510 000	597 657	671 048	769 233	860 033	973 758	1 077 467	III
0,515	0,002 404	0,002 219	0,002 093	0,001 951	0,001 845	0,001 734	0,001 649	I
	686 664	804 688	903 507	1 036 211	1 157 308	1 313 775	1 450 704	II
	515 000	603 516	677 627	776 774	868 465	985 324	1 088 030	III
0,520	0,002 447	0,002 258	0,002 131	0,001 985	0,001 878	0,001 765	0,001 678	I
	693 331	812 500	912 279	1 046 282	1 168 544	1 326 530	1 464 788	II
	520 000	609 376	684 206	784 316	876 897	994 890	1 098 594	III
0,525	0,002 487	0,002 295	0,002 165	0,002 018	0,001 908	0,001 793	0,001 706	I
	699 997	820 313	921 051	1 056 342	1 179 780	1 339 286	1 478 873	II
	525 000	615 235	690 785	791 857	885 329	1 004 456	1 109 157	III
0,530	0,002 529	0,002 333	0,002 203	0,002 052	0,001 941	0,001 823	0,001 735	I
	706 664	828 125	929 823	1 066 402	1 191 016	1 352 041	1 492 957	II
	530 000	621 094	697 363	799 399	893 760	1 014 023	1 119 720	III
0,535	0,002 565	0,002 372	0,002 238	0,002 086	0,001 973	0,001 853	0,001 763	I
	713 330	835 938	938 595	1 076 463	1 202 252	1 364 796	1 507 042	II
	535 000	626 954	703 942	806 940	902 192	1 023 589	1 130 284	III
0,540	0,002 616	0,002 413	0,002 278	0,002 123	0,002 008	0,001 886	0,001 795	I
	719 997	843 750	947 367	1 086 523	1 213 488	1 377 551	1 521 126	II
	540 000	632 813	710 521	814 482	910 624	1 033 155	1 140 847	III
0,545	0,002 662	0,002 458	0,002 320	0,002 162	0,002 043	0,001 921	0,001 827	I
	726 664	851 563	956 139	1 096 584	1 224 724	1 390 306	1 535 211	II
	545 000	638 672	717 100	822 023	919 055	1 042 721	1 151 411	III
0,550	0,002 705	0,002 497	0,002 356	0,002 196	0,002 077	0,001 950	0,001 856	I
	733 330	859 375	964 911	1 106 644	1 235 960	1 403 061	1 549 295	II
	550 000	644 532	723 679	829 565	927 487	1 052 288	1 161 974	III
0,555	0,002 743	0,002 531	0,002 390	0,002 226	0,002 106	0,001 979	0,001 881	I
	739 997	867 188	973 688	1 116 704	1 247 196	1 415 816	1 563 380	II
	555 000	650 391	730 258	837 106	935 919	1 061 854	1 172 537	III
0,560	0,002 789	0,002 573	0,002 427	0,002 263	0,002 140	0,002 010	0,001 911	I
	746 663	875 000	982 454	1 126 765	1 258 432	1 428 571	1 577 464	II
	560 000	656 251	736 837	844 648	944 350	1 071 420	1 183 311	III
0,565	0,002 833	0,002 613	0,002 467	0,002 299	0,002 174	0,002 042	0,001 943	I
	753 330	882 813	991 226	1 136 825	1 269 668	1 441 326	1 591 549	II
	565 000	662 110	743 416	852 189	952 782	1 080 986	1 193 664	III
0,570	0,002 875	0,002 653	0,002 504	0,002 334	0,002 206	0,002 074	0,001 973	I
	759 997	890 625	999 998	1 146 886	1 280 904	1 454 081	1 605 633	II
	570 000	667 969	749 995	859 731	961 214	1 090 553	1 204 228	III
0,575	0,002 920	0,002 693	0,002 543	0,002 386	0,002 240	0,002 105	0,002 002	I
	766 663	898 438	1 008 770	1 156 946	1 292 140	1 466 837	1 619 718	II
	575 000	673 829	756 574	867 272	969 646	1 100 119	1 214 791	III
0,580	0,002 965	0,002 737	0,002 583	0,002 408	0,002 276	0,002 139	0,002 035	I
	773 330	906 250	1 017 542	1 167 006	1 303 376	1 479 592	1 633 802	II
	580 000	679 688	763 152	873 814	978 077	1 109 685	1 225 354	III
0,585	0,003 012	0,002 780	0,002 623	0,002 445	0,002 311	0,002 173	0,002 068	I
	779 996	914 063	1 026 314	1 177 067	1 314 612	1 492 347	1 647 887	II
	585 000	685 547	769 731	882 355	986 509	1 119 251	1 235 918	III
0,590	0,003 057	0,002 821	0,002 663	0,002 480	0,002 345	0,002 203	0,002 097	I
	786 663	921 875	1 035 086	1 187 127	1 325 848	1 505 102	1 661 971	II
	590 000	691 407	776 310	889 897	994 941	1 128 818	1 246 481	III
0,595	0,003 103	0,002 863	0,002 702	0,002 516	0,002 380	0,002 236	0,002 127	I
	793 330	929 688	1 043 858	1 197 188	1 337 084	1 517 857	1 676 056	II
	595 000	697 266	782 889	897 438	1 003 372	1 138 384	1 257 045	III
0,600	0,003 149	0,002 905	0,002 742	0,002 555	0,002 415	0,002 270	0,002 159	I
	799 996	937 500	1 052 630	1 207 248	1 348 320	1 530 612	1 690 140	II
	600 000	703 126	789 468	904 980	1 011 804	1 147 950	1 267 608	III

BG Politechniki Śląskiej w Gliwicach
nr inw.: 11 - 11389

Dyr.1 13448