

Seria: ENERGETYKA z. 63

Stefan POSTRZEDNIK

## ANALITYCZNE CAŁKOWANIE RÓWNAŃ RÓŻNICZKOWYCH PARAMETRÓW GAZU DOSKONAŁEGO PRZEPLYWAJĄCEGO W POZIOMYM RUROCIĄGU ADIATERMICZNYM

Streszczenie. Podany w pracy [2] układ równań różniczkowych rozwiązano metodą analityczną dla przypadku poziomego rurociągu adiatermicznego. Ustalono warunki oraz ograniczenia jakim podlegają funkcje wynikowe.

Ważniejsze oznaczenia

- A - stałe parametry i liczby charakterystyczne,
- $c_p$  - ciepło właściwe czynnika przy stałym ciśnieniu,
- D - średnica wewnętrzna rurociągu,
- q - ciepło jednostkowe dopływające z zewnątrz,
- L - całkowita długość rurociągu,
- m - strumień substancji,
- p - ciśnienie statyczne,
- T - temperatura bezwzględna,
- w - średnia prędkość przepływu czynnika,
- v - objętość właściwa,
- x - współrzędna wzdłuż drogi przepływu czynnika,
- Y - funkcja pomocnicza,
- $\alpha$  - zredukowana prędkość,
- $\varphi$  - zredukowane ciśnienie,
- $\psi$  - zredukowana temperatura,
- $\lambda_f$  - liczba tarcia,
- $\chi$  - stosunek ciepła właściwych,
- $\xi$  - zredukowana współrzędna.

Indeksy dotyczą:

- o - parametrów przy wlocie do rurociągu,
- max - wartości maksymalnych,
- min - wartości minimalnych.

### 1. Ogólna postać układu równań różniczkowych

Podany w pracy [2] podstawowy układ równań różniczkowych (równania (30) i (29)), opisujący parametry czynnika w poziomym rurociągu diatermicznym, można zanotować w dogodniejszej formie

$$\frac{d\vartheta}{d\xi} = \frac{-\mu_1 \left[ \frac{A_4}{2} \left( \frac{\vartheta}{\varphi} \right) - 1 \right] + A_1 \varphi}{(1 - A_4) - \frac{A_4}{2} \left( \frac{\vartheta}{\varphi} \right)} \quad (1)$$

$$\frac{d\varphi}{d\xi} = - \frac{A_1 \varphi + A_4 \mu_1}{(1 - A_4) - \frac{A_4}{2} \frac{\vartheta}{\varphi}} \quad (2)$$

gdzie:

$$\varphi = \frac{A_5}{2} \alpha^2; \quad \alpha = \frac{w}{w_0}, \quad \vartheta = \frac{T}{T_0}, \quad \varphi = \frac{p}{p_0}, \quad \xi = \frac{x}{L}$$

$$A_1 = \lambda_f \frac{L}{D}, \quad \mu_1 = \frac{d\mu}{d\xi}, \quad \mu = \frac{c}{c_p} \frac{T_0}{T}, \quad A_4 = \frac{x-1}{x}, \quad A_5 = \frac{w_0^2}{c_p T_0}$$

są zredukowanymi zmiennymi i parametrami analizowanego układu.

Jeżeli dalsze rozważania ograniczyć do przypadku rurociągu adiatermicznego wtedy należy przyjąć  $\mu = 0$ , co uwzględnione w równaniach (1) i (2) daje układ

$$\frac{d\vartheta}{d\xi} = \frac{A_1 \varphi}{(1 - A_4) - \frac{A_4}{2} \left( \frac{\vartheta}{\varphi} \right)} \quad (3)$$

$$\frac{d\varphi}{d\xi} = - \frac{A_1 \varphi}{(1 - A_4) - \frac{A_4}{2} \left( \frac{\vartheta}{\varphi} \right)} \quad (4)$$

Wtedy również, zgodnie z I zasadą termodynamiki, zachodzi relacja

$$\frac{d\vartheta}{d\xi} = - \frac{d\varphi}{d\xi}$$

Układ równań różniczkowych (3) i (4) należy rozwiązać przy uwzględnieniu następujących warunków brzegowych

$$\begin{aligned} \vartheta(\xi = 0) &= 1 \\ \varphi(\xi = 0) &= 1 \end{aligned} \quad (5)$$

$$\alpha(\xi = 0) = 1 \quad \text{lub} \quad \varphi(\xi = 0) = \frac{A_5}{2}$$

Takie warunki uzyskuje się, gdy parametrami odniesienia są parametry przy wlocie do rurociągu. Jako wielkościami odniesienia można posłużyć się również parametrami spoczynkowymi.

## 2. Rozwiązanie zagadnienia dla rurociągu adiatermicznego

Utworzona zostanie nowa funkcja

$$Y(\xi) = \frac{v(\xi)}{\varphi(\xi)} \quad (6)$$

której pochodna

$$\frac{dY}{d\xi} = \frac{1}{\varphi} \frac{dv}{d\xi} - \frac{v}{\varphi^2} \frac{d\varphi}{d\xi} \quad (7)$$

Po wstawieniu równań (3) i (4) do (7) uzyskuje się

$$\frac{dY}{d\xi} = \frac{1}{\varphi} \frac{A_1 \varphi}{(1 - A_4) - \frac{A_4}{2} \left(\frac{v}{\varphi}\right)} + \frac{v}{\varphi^2} \frac{A_1 \varphi}{(1 - A_4) - \frac{A_4}{2} \left(\frac{v}{\varphi}\right)}$$

i ostatecznie

$$\frac{dY}{d\xi} = A_1 \frac{1 + Y}{(1 - A_4) - \frac{A_4}{2} Y} \quad (8)$$

Ostatnie równanie jest równaniem zwyczajnym pierwszego stopnia, winno być scałkowane przy warunku brzegowym

$$Y(\xi = 0) = \frac{2}{A_1'} = \frac{c_p T_0}{w_0^2/2} \quad (9)$$

Obliczając całkę z równania (8)

$$\int \frac{\left[1 - \frac{A_4}{2} (2 + Y)\right]}{A_1 (1 + Y)} dY = \int d\xi + C_0 \quad (10)$$

uzyskuje się przy założeniu  $A_1 = \text{idem}$

$$\frac{1}{A_1} \ln(1 + Y) - \frac{A_4}{2A_1} \left[2 \ln(1 + Y) + Y - \ln(1 + Y)\right] = \xi + C_0 \quad (11)$$

zaś po uporządkowaniu

$$\frac{2 - A_4}{2A_1} \ln(1 + Y) - \frac{A_4}{2A_1} Y = \xi + C_0 \quad (12)$$

Wykorzystanie warunku brzegowego (9) daje

$$C_0 = \frac{2 - A_4}{2A_1} \ln\left(1 + \frac{2}{A_5}\right) - \frac{A_4}{A_1 A_5} \quad (13)$$

Równania (12) i (13) określają jednoznacznie wartości funkcji  $Y(\xi)$  w dowolnych miejscach układu.

Ponieważ ostatecznie chodzi o znalezienie wartości funkcji  $\psi(\xi)$  oraz  $\varphi(\xi)$ , (względnie  $\alpha(\xi)$ ), dlatego, aby to uzyskać, należy uwzględnić dodatkowo równanie bilansu energii czynnika płynącego w rurociągu, w obszarze od początku rurociągu ( $\xi = 0$ ) do danego miejsca  $\xi$ , wtedy

$$\frac{A'_5}{2} [\alpha(\xi)]^2 + \psi(\xi) = \frac{A'_5}{2} + 1 \quad (14)$$

lub po wprowadzeniu  $\varphi(\xi)$

$$\varphi(\xi) + \psi(\xi) = \frac{A'_5}{2} + 1 \quad (15)$$

oraz

$$Y(\xi) = \frac{1}{\varphi(\xi)} \left[ \frac{A'_5}{2} + 1 \right] - 1 \quad (16)$$

Równania (12), (13), (14), (15), (16) pozwalają określić wszystkie funkcje w danym miejscu rurociągu.

### 3. Wykorzystanie uzyskanego rozwiązania

Wyznaczając z równania (12) wartość funkcji  $Y(\xi)$  w danym miejscu rurociągu, można pozostałe funkcje określać z poniższych formuł (po wykorzystaniu równania (13) z [2])

$$\varphi(\xi) = \frac{1}{Y(\xi) + 1} \left[ \frac{A'_5}{2} + 1 \right] \quad (17)$$

$$\alpha(\xi) = \sqrt{\left( \frac{2}{A'_5} + 1 \right) \frac{1}{Y(\xi) + 1}} \quad (18)$$

$$v'(\xi) = \left(\frac{2}{A_5} + 1\right) \frac{Y(\xi)}{Y(\xi) + 1} \quad (19)$$

$$v(\xi) = \frac{A'_5}{2} Y(\xi) \sqrt{\left(\frac{2}{A_5} + 1\right) \frac{1}{Y(\xi) + 1}} \quad (20)$$

Przestępne równanie (12) jest typu

$$\ln(1 + Y) = D_1 Y + D_2 \quad (21)$$

gdzie

$$D_1 = \frac{\alpha - 1}{\alpha + 1} \quad (22)$$

$$D_2 = \frac{2A_1}{2 - A_4} (\xi + C_0) \quad (23)$$

i rozwiązać je można metodą kolejnych przybliżeń.

#### 4. Ograniczenia funkcji $Y(\xi)$

Funkcja  $Y(\xi)$  jest funkcją malejącą. Podlega ona jednocześnie ograniczeniu

$$Y_{\min} \leq Y(\xi) \leq Y_{\max} \quad (24)$$

Jej wartość maksymalna jest określona przez (9)

$$Y_{\max} = Y(\xi=0) = \frac{2}{A_5} = \frac{c_p T_0}{w_0^2/2} \quad (25)$$

zaś swoje minimum osiągnąć może ona w punkcie ekstremalnym linii Fanno. Ponieważ tam

$$\alpha_{\max}^2 = \frac{\alpha - 1}{A_5} v'_{\min} \quad (26)$$

a ponadto z (19) i (18) uzyskuje się zależności

$$v'_{\min} = \left(\frac{A'_5}{2} + 1\right) \frac{Y_{\min}}{Y_{\min} + 1} \quad (27)$$

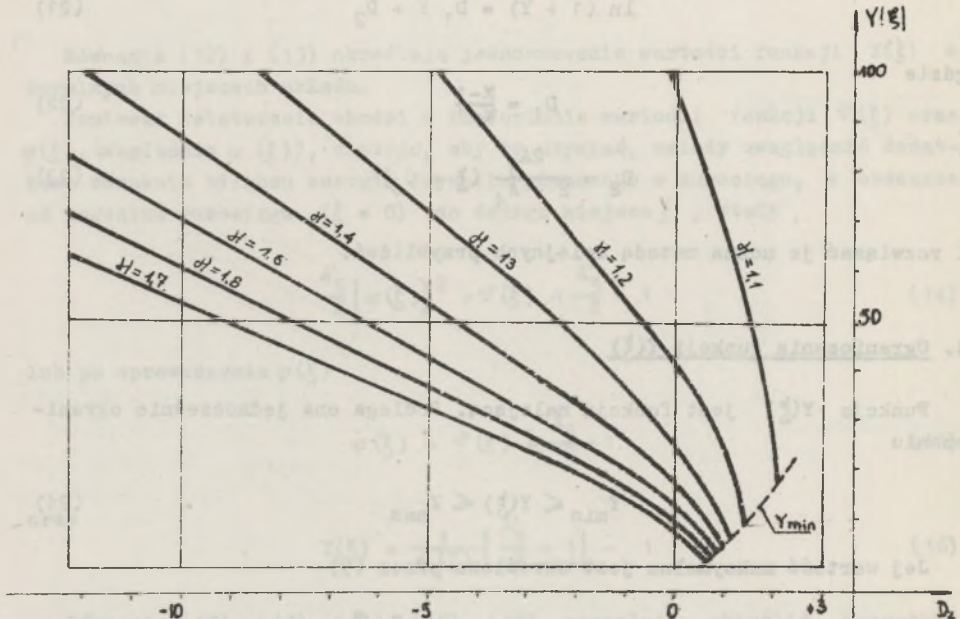
$$\alpha_{\max}^2 = \left(\frac{2}{A_5} + 1\right) \frac{1}{Y_{\min} + 1} \quad (28)$$

więc po wstawieniu (27) i (28) do (26)

$$Y_{\min} = \frac{2}{\kappa - 1} \quad (29)$$

i ostatecznie

$$\frac{2}{\kappa - 1} \leq Y(\xi) \leq \frac{c_p T_0}{w_0^2 / 2} \quad (30)$$



Rys. 1. Rozwiązanie równania przepływu

Wartości ekstremalne przybierać może funkcja  $Y(\xi)$  tylko w punktach ekstremalnych współrzędnej  $\xi$ . Na rys. 1 przedstawiona jest zależność  $Y(\xi)$  (równanie (21)), z uwzględnieniem ograniczenia (29). Warunek  $\frac{c_p T_0}{w_0^2 / 2} > \frac{2}{\kappa - 1}$  wynikający z nierówności (30) jest warunkiem koniecznym lecz niewystarczającym.

##### 5. Równanie warunkujące maksymalną przepustowość rurociągu adiatermicznego

Uwzględniając równanie (29) oraz warunek  $\xi = 1$  w równaniu (12) uzyskuje się po przekształceniach

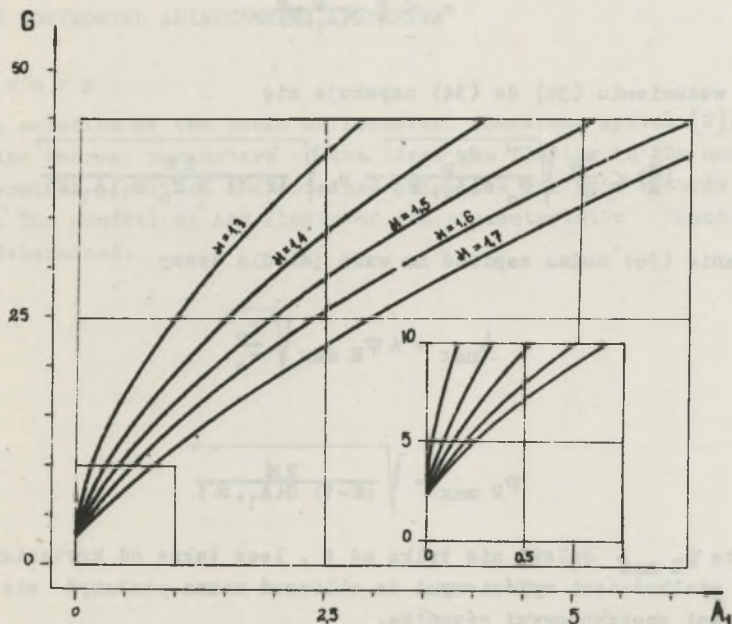
$$(2 - A_4) \ln \frac{(\kappa + 1)}{(\kappa - 1) \left(1 + \frac{2}{\kappa A_4}\right)} + A_4 \frac{2}{A_4^2} - 2A_4 - 2/\kappa = 0 \quad (31)$$

0 ile spełnione jest równanie (31), wówczas można stwierdzić, że przepustowość rurociągu osiągnęła swoje maksimum.

Z równania (31) określić można zależność

$$G(A_4, \kappa) = \frac{df \cdot c_p \cdot T_0}{w_0^2 / 2} \quad (32)$$

która pokazana jest na rys. 2.



Rys. 2. Funkcja graniczna przepływu

Ogólnie biorąc, funkcja  $G(A_4, \kappa)$  określa minimalną wartość stosunku  $c_p T_0 / (w_0^2 / 2)$ , jaka jest dopuszczalna w rurociągu adiatermicznym o danej liczbie  $A_4$  i stosunku  $\kappa$ .

Ostatecznie więc

$$Y_{\max} = \frac{c_p T_0}{w_0^2 / 2} > G(A_4, \kappa) \quad (33)$$

Zamiast więc mówić o maksymalnej przepustowości rurociągu, należy raczej określać minimalną wartość stosunku  $\frac{c_p T_0}{w_0^2/2}$  czynnika na wlocie do kanału.

Skoro

$$\dot{m} = A \frac{w_0 p_0}{R T_0} \quad (34)$$

gdzie

$$A = \frac{\pi D^2}{4}$$

a z (33) wynika, że

$$w_0 \leq \sqrt{\frac{2 c_p T_0}{G(A_1, \kappa)}} \quad (35)$$

więc po wstawieniu (35) do (34) uzyskuje się

$$\left(\frac{\dot{m}}{A}\right) \leq \frac{p_0}{R} \sqrt{\frac{2 c_p}{T_0 G(A_1, \kappa)}} = p_0 \sqrt{\frac{2 \kappa}{(\kappa-1) R T_0 G(A_1, \kappa)}} \quad (36)$$

Równanie (36) można zapisać na wzór jak dla dyszy

$$\dot{m}_{\max} = A \psi_R \max \sqrt{\frac{p_0}{v_0}} \quad (37)$$

gdzie:

$$\psi_R \max = \sqrt{\frac{2 \kappa}{(\kappa-1) G(A_1, \kappa)}} \quad (38)$$

Liczba  $\psi_R \max$  zależy nie tylko od  $\kappa$ , lecz także od kryterium  $A_1 = \lambda_p \frac{L}{D}$ .

Jako wielkościami wyjściowymi do obliczeń można posłużyć się również parametrami spoczynkowymi czynnika.

#### LITERATURA

- [1] Ochęduszek St.: Termodynamika stosowana, WNT, 1970.
- [2] Postrzednik S.: Analiza parametrów gazu doskonałego przepływającego w rurociągu adiabatycznym, Zesz. Nauk. Pol. Sl. (w druku).
- [3] Szargut J.: Teoria procesów cieplnych, PWN, 1973.



АНАЛИТИЧЕСКОЕ ИНТЕГРИРОВАНИЕ УРАВНЕНИЙ  
 ОПРЕДЕЛЯЮЩИХ ПАРАМЕТРЫ ИДЕАЛЬНОГО ГАЗА  
 ТЕКУЩЕГО В ГОРИЗОНТАЛЬНОМ АДИАТЕРМИЧЕСКОМ ТРУБОПРОВОДЕ

Р е з ю м е

Представлено аналитическое решение системы уравнений определяющих параметры идеального газа текущего в горизонтальном адиабатическом трубопроводе. Определены условия и ограничения функции полученного решения.

THE ANALYTICAL INTEGRATION OF THE DIFFERENTIAL EQUATIONS  
 OF THE IDEAL GAS PARAMETERS, FLOWING  
 IN THE HORIZONTAL ADIATHERMYCAL PIPELINE

S u m m a r y

The solution of the basic differential equations system [2], determining the thermal parameters of the ideal gas flowing in the horizontal adiabathermycal pipeline, and obtained using the analytic methods has been given. The conditions and limits of the characteristic functions have been determined.