

Studja nad otrzymywaniem czystych związków glinu z glin i kaolinów. I. Doświadczenia wstępne

Etudes sur la production des composés purs de l'aluminium en partant des argiles et du kaolin. I.

J. ZAWADZKI i S. BRETSZNAJDER

Zakład Technologji Chemicznej Nieorganicznej Politechniki Warszawskiej

Nadeszło 6 lipca 1936

Wstęp; Zagadnienie otrzymywania czystych związków glinowych wiąże się ściśle z kwestją wytwarzania glinu metalicznego. Metal ten, którego niezwykle cenne właściwości chemiczne, mechaniczne i elektryczne od dawna są znane, nie zajął do chwili obecnej należnego mu miejsca w naszym życiu — produkcja glinu jest wciąż jeszcze znacznie mniejsza od produkcji szeregu innych metali.

Najważniejszą przyczyną takiego stanu rzeczy jest wysoka cena glinu. Na pierwszy rzut oka mogłoby się wydawać, że pierwiastek ten, stanowiący ok. 7,5% skorupy ziemskiej¹⁾, znacznie więc bardziej niż wszystkie inne rozpowszechnione (poza tlenem i krzemem), powinien być najtańszym metalem; ze związkami glinu spotykamy się przecież na każdym kroku. Niestety, wiemy dobrze, że tak nie jest. Tylko pewne nieliczne związki glinu nadają się do przeróbki na glin metaliczny. Związki te muszą być niezwykle czyste, domieszki, jak np. związki krzemu, czy żelaza, przechodzą do metalu, pogarszając znacznie jego cenne właściwości. Od spotykanych w przyrodzie związków glinowych do glinu metalicznego prowadzi żmudna droga przeróbki chemicznej i elektrochemicznej surowca, droga tak kosztowna, iż w rezultacie otrzymany kilogram glinu kosztuje więcej, niż kilkanaście kilogramów żelaza. Do pewnego stopnia fakt ten znajduje swe uzasadnienie w wielkiem powinowactwie glinu do tlenu i innych pierwiastków, co zresztą wynika z porównania np. ciepła spalania glinu (ok. 196 kkal/mol) i żelaza (99 kkal/mol).

Wydatek energii przy wytwarzaniu 1 kg Al jest w przybliżeniu czterokrotnie większy, niż dla 1 kg Fe; obok nader kosztownych procesów oczyszczania surowca, stosowanego do wytapiania Al, tłumaczy to wysoką cenę tego metalu. Kwestja opracowania takich metod przeróbki surowców, zawiera-

jących glin, na czyste związki glinowe, jest niezwykle aktualna i stanowi przedmiot licznych prac i badań. Studja w tym kierunku podjęto również od r. 1926 w Zakładzie Technologji Chemicznej Nieorganicznej Politechniki Warszawskiej, przytem chodziło w pierwszym okresie prac o zbadanie różnych możliwości przerabiania i wyzyskania jedyne go surowca krajowego, jakim jest kaolin, względnie glina ogniotrwała.

Wyniki tych prac nie były do tej pory niemal publikowane, jeśli pominiemy trzy krótkie referaty, wygłoszone na Zjazdach Chemików Polskich, oraz dwa patenty²⁾.

Zagadnienie produkcji glinu metalicznego w Polsce było omówione i dokładnie oświetlone w kilku artykułach przez L. Wasilewskiego³⁾, zwalnia to nas od obowiązku szczegółowego rozważania tej sprawy. Wywody autora, oparte na założeniu, że zapotrzebowanie na Al na rynku krajowym będzie stale wzrastało, nie znalazły w późniejszych latach potwierdzenia. Przyczyną tego było ogólne pogorszenie się sytuacji gospodarczej, które wpłynęło na zmniejszenie się importu glinu do Polski. Od r. 1932 obserwujemy ponowny, bardzo znaczny wzrost wwozu Al; dlatego sprawa zaopatrywania rynku drogą przeróbki surowców krajowych powinna znaleźć się na porządku dziennym, zwłaszcza, że stworzenie krajowego przemysłu glinu ma pierwszorzędne znaczenie dla obrony kraju.

Zagadnienie bynajmniej nie jest proste; niezwykle skomplikowana chemja związków glinu i towarzyszących mu związków żelaza,

²⁾ Referaty Z. Bachledy i J. Neudinga na II Zjeździe Chemików Polskich w Poznaniu w r. 1929. Referat S. Mieczkowskiego na III Zjeździe Chem. Pol. we Lwowie w r. 1933. Patenty polskie: Nr. 9503 i 16699; porówn. też J. Konarzewski i B. Kryński — Przemysł Chem. 12, 176, (1928).

³⁾ L. Wasilewski Przemysł Chem. 11, 277, (1927); 13, 93, 120, (1929); Przegl. Mechan. 2, 344, (1936).

¹⁾ Noddack Natur, 18, 759, (1930).

TABLICA I⁴⁾

Rok	Metal w stanie surowym i pręty		Wyroby: blacha folja	
	tony	tys. zł.	tony	tys. zł.
1929	717,7	2868	532,3	4102
1930	445,7	1570	409,7	3163
1931	298,1	729	330,2	2403
1932	453	974	149,7	1150
1933	565,2	1529	203,1	1453

Metal w stanie surowym, lub półfabrykaty (blachy, pręty)

Rok	tony	tys. zł.
1934	707	1964
1935	1175	3090

wielka skłonność tych metali do tworzenia z połączeniami innych pierwiastków związków podwójnych, do tworzenia roztworów koloidalnych itd. daje z jednej strony wiele różnorodnych możliwości wyodrębnienia czystych związków glinu, z drugiej jednak strony nastrocza nieraz technologowi wielkie trudności, gdy chodzi np. o sączenie osadów, koagulację zawiesin itp.

Tłómaczy się tem bogactwo literatury patentowej, poświęconej otrzymywaniu czystych związków glinowych z kaolinu⁵⁾. Zagadnienie, aczkolwiek pod względem technicznym w zasadzie rozwiązane, jest wciąż przedmiotem badań i studjów; wysuwane dotychczas propozycje nie pozwalają na wytworzenie glinu z gliny w rentującej się jednostce przemysłowej. Chodzi zatem o znalezienie nie tylko technicznie dobrej, ale również opłacającej się metody.

Opisane w niniejszej pracy doświadczenia wstępne nie miały narazie prowadzić do wypracowania nowej metody; podjęto je celem zorientowania się, które z możliwych sposobów postępowania mogą doprowadzić do pożądanego celu; próby te miały być zatem wytyczną dla dalszych studjów.

Gliny i kaoliny nie są dobrym surowcem do otrzymywania czystych związków glinowych, zawierają bowiem zazwyczaj wiele zanieczyszczeń, jak związki *Fe*, *Mg*, *Ca*, *Na*, *K*, *Ti* i t. d., prócz tego tlenek glinowy jest tam związany silnie z krzemionką SiO_2 w postaci związku $Al_2O_3 \cdot 2SiO_2 \cdot 2H_2O$, lub, jak chcą pewni autorzy, $2Al_2O_3 \cdot 4SiO_2 \cdot 3H_2O$ ⁶⁾

Do przeróbki boksytów stosuje się obecnie na szeroką skalę metody ługowania alkalicznego, lub też metodę elektrotermiczną Haglunda; sposoby te nie mogą być zastosowane do przerobu kaolinów, staje temu bowiem na przeszkodzie wysoka zawartość SiO_2 . Zaletą metod alkalicznych jest możli-

wość łatwego przerobu surowców, zawierających dużo żelaza. Przerabiając surowiec bogaty w krzemionkę, musimy stosować inne metody (np. rozpuszczania gliny w kwasach lub chlorowania), przytem oddzielenie SiO_2 jest łatwe, natomiast właściwą trudność stanowi otrzymanie soli glinowej, wolnej od żelaza.

Przedmiotem pierwszych naszych doświadczeń było:

1) Rozdzielanie wstępne drogą usuwania żelaza z gliny działaniem gazowego HCl i następnie wyodrębnianie $AlCl_3$ zapomocą chlorowania mieszanin gliny z węglem.

2) Ługowanie gliny prażonej kwasami rozcieńczonemi i wytrącanie z uzyskanych roztworów żelaza działaniem $Al(OH)_3$.

3) Wydzielanie czystych związków glinu drogą hydrolizy lub krystalizacji.

Usuwanie związków żelaza z gliny działaniem gazowego HCl .

W literaturze patentowej spotykamy wzmianki o działaniu HCl na gliny, lub materjały, zawierające Al_2O_3 ⁷⁾, miało to być jednak drogą do otrzymywania $AlCl_3$. Pomysł usuwania żelaza z gliny drogą działania HCl gazowym na mieszaniny gliny z węglem i odsublimumywania wytworzonych chlorków żelaza znalazł swój wyraz w patencie polskim 16699⁸⁾. Metodę, opartą na działaniu HCl na mieszaninę boksytu z węglem w $150 \div 500^\circ$ zgłoszono również do ochrony patentowej we Francji⁹⁾. Zarówno na podstawie wyników naszych doświadczeń, jak i cyfr, podanych przez V. I. Spitzina i O. M. Gosdewa¹⁰⁾, wydaje się bardzo problematyczne, czy w warunkach, opisanych w tym patencie, mogłoby nastąpić odżelazienie. V. I. Spitzin i O. M. Gosdewa w artykule o otrzymywaniu bezwodnego $AlCl_3$ (l. c.) przytoczyli między innymi parę doświadczeń nad wydzielaniem związków żelaza z boksytu oraz mieszanin $Al_2O_3 + Fe_2O_3 + C$ działaniem HCl

Doświadczenia nad odżelazianiem glin drogą działania chlorowodorem, prowadzone w Zakładzie Technologji Chemicznej Nieorganicznej Politechniki Warszawskiej obejmowały badanie działania HCl na czyste tlenki Al_2O_3 i Fe_2O_3 , na mieszaniny Al_2O_3 , Fe_2O_3 , analogiczne badania przy zastosowaniu dodatku węgla jako środka redukującego, wreszcie działanie HCl na mieszaniki gliny z węglem.

⁴⁾ Handel Zagr. Rzpl. Pol. i W. M. Gdańska.

⁵⁾ np. w Niemczech udzielono ponad 100 patentów, dotyczących przeróbki glin na tlenek glinu i inne związki Al .

⁶⁾ H. Salmang: Die physikalischen und chemischen Grundlagen der Keramik, Berlin 1933.

⁷⁾ Pat. niem. 62907; Pat. am. 1875348.

⁸⁾ Pat. pol. 16699 J. Zawadzkiego.

⁹⁾ Pat. franc. 633023 Urbain, Bellony, Voisin.

¹⁰⁾ V. I. Spitzin i O. M. Gosdewa: Z. anorg. allgem. Chem. 196, 289, (1931).

Aparatura.

Do doświadczeń stosowano następującą aparaturę: Chlorowódor wywiązywano w kolbie, wkraplając stężony H_2SO_4 do roztworu HCl . Gaz osuszano w płótcze ze stężonym H_2SO_4 . Ilość wytworzonego gazowego HCl i doprowadzonego z gazomierza azotu (odtlenionego i osuszonego) mierzono dwoma przepływomierzami (fleometrami).

HCl mieszał się z N_2 w przewodzie, przechodził przez płuczkę z H_2SO_4 do pieca elektrycznego, zawierającego rurę z badanym ładunkiem, umieszczonym w łódce lub (w późniejszych doświadczeniach) w warstwie, wypełniającej przekrój rury. Pomiar temperatur odbywał się za pomocą termopary $Pt/Pt. Rh$. Gazy, uchodzące z rury, przechodziły przez szereg odbieralników chłodzonych i płuczek, służących do zatrzymania produktów reakcji. Umieszczona w końcu układu pompa wodna ułatwiała przepływ gazów w aparaturze.

W pierwszych doświadczeniach, wykonanych przez W. Kubickiego, poddano działaniu mieszaniny HCl i N_2 w stosunku 1 : 1 czyste tlenki glinu¹¹⁾ i żelaza, oraz mieszaninę tych tlenków, zawierającą 95,06% Al_2O_3 i 4,94% Fe_2O_3 . W temperaturze $600 \div 800^\circ$ nie stwierdzono reakcji chemicznej. W 900° przechodziły do odbieralników bardzo niewielkie ilości żelaza. Również mieszanina Al_2O_3 z dodatkiem 26,05% C nie ulega w 800° i 900° działaniu HCl .

Po przepuszczeniu w 800° w ciągu 1 godz nad tlenkiem żelaza z dodatkiem 22,7% węgla drzewnego mieszaniny 10 l HCl i 10 l N_2 znaleziono w odbieralnikach 42,72% ilości wziętego do reakcji żelaza. W innym analogicznym doświadczeniu¹²⁾ działano na 16,2157g mieszaniny, zawierającej 18,4% węgla i 81,36% Fe_2O_3 w 900° przez 75 min mieszaniną N_2 i HCl (o stosunku 2 : 1, razem 15 l). W tych warunkach przeszło do odbieralników 20,12% wziętego do reakcji żelaza. Otrzymany w odbieralniku osad składał się głównie z $FeCl_2$. Analiza wykazała, że osad zawierał 1,85% Fe^{III} i 98,15% Fe^{II} w postaci chlorków.

Dalsze doświadczenia miały wyjaśnić, czy różnica w zachowaniu się Al_2O_3 i Fe_2O_3 wystąpi równie wyraźnie, gdy poddamy działaniu HCl mieszaninę tych tlenków z węglem¹³⁾. W 700° udało się wydzielić z mieszaniny tylko nieznaczny część żelaza (ok. 9%). W wyższych temperaturach poddano działaniu $HCl + N_2$ (po 7 l) w ciągu 1 godz

mieszaniną, zawierającą 70,1% Al_2O_3 , 3,5% Fe_2O_3 i 26,4% C .

Mieszanina w postaci proszku była umieszczona w piecu w łódce porcelanowej. Po reakcji zaobserwowano bardzo znaczną różnicę między składem warstwy powierzchniowej, a warstw głębszych. Stopień odżelazienia¹⁴⁾, wyrażający się stosunkiem $f = Al_2O_3 : Fe_2O_3$, wyniósł:

TABLICA 2.

temperatura °C	Substancja wyjściowa	Po reakcji	
		Warstwa zewnątrzna	Całość preparatu
800	18	999	42
900	18	1250	65

Z doświadczeń tych wynikało, że można dość dokładnie usunąć żelazo z mieszaniny tlenków Al i Fe , jednak warunkiem koniecznym jest dobre zetknięcie substancji reagującej z gazami.

Do następnych doświadczeń stosowano zatem substrat sprasowany w postaci drobnych ziarn i ładunkiem wypełniano cały przekrój rury.

Dalsze obserwacje¹⁵⁾ dotyczyły działania HCl na krzemionkę i wpływu pary wodnej na przebieg reakcji. Okazało się, że HCl bardzo nieznacznie działa na mieszaninę węgla z krzemionką, sporządzoną przez wylugowanie prażonej gliny kwasem solnym. (Należało spodziewać się, że otrzymana w ten sposób krzemionka będzie zachowywać się analogicznie do SiO_2 , zawartego w prażonym kaolinie).

Obecność pary wodnej w gazach wpływa ujemnie na przebieg reakcji, zmniejszając szybkość działania chlorowodoru na tlenki; następuje przesunięcie równowagi, równocześnie tworzy się nie chlorek, lecz trudno- lotny tlenochlorek glinu.

Zestawione tablice pozwalają zorientować się co do przebiegu procesu przy zastosowaniu mieszanek chem. czystych tlenków Al_2O_3 i Fe_2O_3 z węglem (doświadczenia A¹⁵⁾ i B¹⁵⁾), względnie gliny z węglem (doświadczenia C¹⁵⁾ i D¹⁶⁾).

Do doświadczenia wzięto glinę z okolic Opoczna o następującym składzie: Al_2O_3 — 30,10%, SiO_2 — 54,16%, Fe_2O_3 — 1,55%, TiO_2 — 1,80%, CaO — 0,50%, MgO — 0,10%, inne — 0,93%, strata prażenia — 8,33%, wilgoć — 2,54% i węgiel, przygotowany przez zwęglenie i wyprażenie cukru trzcinowego; jedynie do doświadczenia D użyto węgla drzewnego. Wobec jakości-

¹¹⁾ później badali równowagę reakcji $Al_2O_3 + HCl$ W. Fischer i R. Gewehr. Z. anorg. allgem. Chem. 209, 17, (1932).

¹²⁾ pomiar S. Mieczkowskiego.

¹³⁾ Pomiary W. Kubickiego.

¹⁴⁾ Zwyczajem ogólnie przyjętym, wyrażamy stopień odżelazienia stosunkiem wagowym $Al_2O_3 : Fe_2O_3$; słuszniej może byłoby wyrażać stopień odżelazienia stosunkiem molowym $Al_2O_3 : Fe_2O_3$. Spółczynnik dla przeliczenia tych wielkości = 1,57.

¹⁵⁾ Doświadczenie wykonał S. Mieczkowski.

¹⁶⁾ Pomiary W. Kubickiego.

TABLICA 3.
Warunki wykonania doświadczenia:

	temp. °C	czas min	przepływ l/gcdz		Skład chemiczny pastylek						
			HCl	N ₂	Al ₂ O ₃	Fe ₂ O ₃	C	SiO ₂	TiO ₂	CaO MgO	Srata
A	900	180	1,7	2,1	70,54	3,71	25,75	—	—	—	—
B	900	150	2,04	2,28	90,90	4,78	4,32	—	—	—	—
C	860	120	3,0	3,5	24,47	1,18	18,75	42,37	1,42	3,68	8,13
D	900	90	7,0	7,0	26,55	1,35	14,10	47,68	nie oznaczono		

TABLICA 4.
Wyniki doświadczeń:

	g	Al ₂ O ₃	Fe ₂ O ₃	C	SiO ₂	TiO ₂	$f = \frac{Al_2O_3}{Fe_2O_3}$
A) Ładunek	8,1209	5,8619	0,3085	1,9505	—	—	19
Pozostałość	7,5634	5,8619	0,000107	1,7014	—	—	54800
B) Ładunek	20,6981	18,8150	0,9902	0,8929	—	—	19
Pozostałość	18,9024	18,2786	0,6126	0,6112	—	—	1444
C) Ładunek	29,1547	7,1347	0,3413	5,4656	12,3537	0,4129	20,9
Pozostałość	24,6683	7,1204	0,0134	5,0068	12,3510	0,1767	531
D) Ładunek	7,0995	1,8818	0,0969	1,0017	3,3861	nie ozn.	20
Pozostałość	5,6753	1,8818	0,0057	0,2902	3,3861	,,	334

wego charakteru doświadczeń pominięto w tabelicy 4 wyniki analiz zawartości odbieralników.

Należy zwrócić uwagę na następujące szczegóły: do doświadczenia B wzięto bardzo mało węgla, mianowicie ilość jego jest czterokrotnie większa od ilości potrzebnej do zredukowania Fe₂O₃, zawartego w mieszanke. Uzyskano przytem zupełnie zadowalające oddzielenie żelaza od gliny.

W doświadczeniu A prowadzono reakcję nieco dłużej, stosując więcej HCl na jednostkę mieszanki odżelazianej i więcej węgla. Otrzymano produkt, który zawierał tylko bardzo nieznaczne ślady żelaza.

Doświadczenia C i D prowadzono w warunkach mniej korzystnych: temperatura w doświadczeniu C była niższa, w obu doświadczeniach czas pomiaru znacznie krótszy. Pewną rekompensatę pogorszenia warunków odżelaziania mogłoby stanowić zwiększenie przepływu gazów i ilości HCl w doświadczeniu D. Uzyskany drogą odżelaziania gliny produkt zawierał w obu wypadkach jeszcze zbyt duże ilości żelaza, by nadawać się do przeróbki na związki glinu, zdadne do otrzymywania glinu metalicznego. Przyczyna rozmaitego zachowania się Fe₂O₃ w mieszaninach tlenków i w kaolinie, lub w glinie, jest niezupełnie wyjaśniona; być może, że chodzi tu o tę część tlenku żelaza, która jest związana chemicznie w postaci krzemianów i dlatego prawie nie ulega działaniu HCl¹⁷⁾. Po-

czynione obserwacje nie wystarczają jednak dla podania wyjaśnienia zjawiska; nie jest wykluczone, że naprzykład mamy tu niekorzystne warunki dyfuzji HCl i niedostateczne zetknięcie się gliny z gazami. Sposób umieszczenia ładunku odgrywa dużą rolę. W doświadczeniu C uzyskano lepsze odżelazienie, mimo, że nadmiar HCl był kilkakrotnie mniejszy, niż w D; miało tu wpływ umieszczenie ładunku nie w łódce, (jak w D); lecz w warstwie, wypełniającej cały przekrój rury.

Z opisanych doświadczeń wynika, że w zasadzie możliwe jest dobranie warunków, w których, działając gazowym chlorowodorem na glinę prażoną, można przed dalszą przeróbką usunąć w dostatecznym stopniu zawarte w niej żelazo.

Chlorowanie gliny.

Działanie chloru na substancje, zawierające Al₂O₃, było od bardzo dawna przedmiotem licznych studjów. Po otrzymaniu Al₂O₃ dziaaniem Cl₂ na Al₂O₃ + C przez H. C. Oersteda w r. 1825, wielu badaczy zajmowało się tą reakcją z teoretycznego punktu widzenia¹⁸⁾, szereg prac poświęcono rozważaniu możliwości zastosowania technicznego reakcji chlorowania glin¹⁹⁾, wreszcie różne

¹⁸⁾ p. zestawienie literatury, podane w Gmelins Handbuch der anorganischen Chemie, 8 wyd., Nr. 35 (Aluminium), cz. B I (1933) str. 166 i nast. Nowsze prace: W. Fischer i R. Gewehr l. c.; — V. I. Spitzin i M. Gosdewa l. c. — W. D. Treadwell i L. Terebesi Helv. Chim. Acta 15, 1053, 1353 (1932). — W. Kangro i R. Jahn Z. anorg. allgem. Chem. 210, 325, (1933).

¹⁹⁾ P. P. Budnikow Z. anorg. allgem. Chem. 37, 100 (1924); Žurn. prikl. Chim. 6, 1043, (1933); Žurn. Chim

¹⁷⁾ porówn. H. Salmang: l. c. str. 49 i przytoczone tam prace.

sposoby prowadzenia reakcji były wielokrotnie tematem zastrzeżeń patentowych²⁰).

Doświadczenia nasze, prowadzone od r. 1927, miały na celu wyjaśnienie wpływu różnych czynników na przebieg reakcji chlorowania mieszanin gliny z węglem; tu ograniczymy się do przytoczenia opisu jednego z pierwszych doświadczeń, wykonanego w r. 1927 przez J. Neudinga.

Chlorowanie gliny prowadzono w aparaturze zupełnie podobnej do opisanej wyżej aparatury do działania chlorowodorem. Jedynie zamiast kolby, w której wytwarzano HCl gazowy, łączono tę część aparatury z butlą, zawierającą chlor skroplony.

60 min; co 20 min zmieniano odbieralnik, w ten sposób można było zorientować się w szybkości chlorowania składników (Tabela 6).

Chlorowanie wykonano w 850°. W tabelicy 5 mamy zestawione ilości składników wprowadzonych i uzyskanych. Tam, gdzie otrzymano chlorki, przeliczono je na tlenki dla ułatwienia porównania wziętych do reakcji i otrzymanych ilości.

Porównując otrzymane cyfry, widzimy, że zawarte w glinie tlenki krzemu, żelaza i tytanu ulegają działaniu chloru w różnym stopniu i z różną szybkością.

Najłatwiej ulega chlorowaniu żelazo, za-

TABLICA 5

Wprowadzono:			
15,0 g Cl ₂	Pastyłki		
	4,3766 g C		
	10,1634 „ SiO ₂		
	5,8420 „ Al ₂ O ₃		
	0,2776 „ Fe ₂ O ₃		
	0,2577 „ TiO ₂		
Otrzymano:			
Pozostałość po chlorowaniu	0,4930 g C	11,0 ⁰ / ₀	ilości wprowadzone
„ „ „	9,810 „ SiO ₂	96,6 ⁰ / ₀	„ „
„ „ „	0,8002 „ Al ₂ O ₃	13,7 ⁰ / ₀	„ „
„ „ „	0,0064 „ Fe ₂ O ₃	2,3 ⁰ / ₀	„ „
„ „ „	0,2411 „ TiO ₂	93,6 ⁰ / ₀	„ „
„ „ „	0,4000 „ Cl ₂	2,7 ⁰ / ₀	„ „
Zawartość odbieralników:			
	0,1886 g SiO ₂	1,8 ⁰ / ₀	„ „
	5,0320 „ Al ₂ O ₃	86,2 ⁰ / ₀	„ „
	0,2621 „ Fe ₂ O ₃	94,5 ⁰ / ₀	„ „
	0,0166 ²¹ g TiO ₂	6,4 ⁰ / ₀	„ „
	10,83 g Cl ₂	12,2 ⁰ / ₀	„ „
Cl ₂ , który przeszedł przez apar. nie przereagował.			
	3,46 g Cl ₂	23,1 ⁰ / ₀	„ „
	0,1646 „ SiO ₂	1,6 ⁰ / ₀	„ „
	0,0098 „ Al ₂ O ₃	0,1 ⁰ / ₀	„ „
	0,0091 „ Fe ₂ O ₃	3,2 ⁰ / ₀	„ „
	nie ozn. TiO ₂		
	0,31 g Cl ₂	2,0 ⁰ / ₀	„ „
Straty			

Do doświadczenia użyto gliny z okolic Żarnowa, zawierającej 52,53% SiO₂, 30,37% Al₂O₃, 1,44% Fe₂O₃ i 1,34% TiO₂; ładunek o ciężarze 23,6126 g (w kształcie sprasowanych pastylek) zawierał 19,2360 g gliny i 4,3766 g węgla z cukru trzcinowego. Gaz do chlorowania składał się z równych objętości Cl₂ i N₂ (1:1). Doświadczenie trwało

warte w glinie; wynika to zarówno z tabelicy 5 (w sublimatach znaleziono 94,5% wprowadzonej ilości podczas, gdy Al przeszło 86,3%), jak i z tabelicy 6, gdzie stosunek f=Al₂O₃:Fe₂O₃ wzrasta w miarę postępującego chlorowania, — większa część żelaza przeszła do odbieralników w pierwszym okresie doświadczenia²¹).

Prom. 9, z. 12, 14, (1933); — I. E. Adadurow: Żurn. Chim. Prom. (1928), z. 21, 22, (1929) z. 3; 6, 1527 (1929); 7, 1518 (1930); — C. Wurster: Z. angew. Chem. 43, 877, (1930); — A. M. Mc. Afee: Ind. Eng. Chem. 21, 670, (1929); Chem. Met. Eng. 36, 422, (1929); — N. I. Woronin i I. S. Galinker: Żurn. Chim. Prom. 7, 143, (1930); C. Simon: Chim & Ind. 24, 1317, (1930). A. Kaczorowski Przemysł Chem. 20, 221, (1936).

Tworzenie się AlCl₃ również przebiega gładko, uzyskano dobrą wydajność produktu. Zasługuje na uwagę, że w doświadczeniu opisywanym SiO₂ i TiO₂ uległy działaniu Cl₂ tylko w nieznacznym stopniu. Szczególnie uzyskany stosunek Al₂O₃:SiO₂=26,6 w odbieralniku jest znacznie wyższy od przeciętnych

²⁰) Patenty: niemieckie: 40393; 380502; 397673; 399454; 408171; 547107; 455266; 502884; 525560; 525186; 527035; 522332; 515033; 530892; 526880; patenty amerykańskie: (nowsze) 1887566; 1698283; 1833430; 1851272; 1851273; 1862298; 1858272; patenty polskie: 5357; 12556; 14716.

²¹) Wyliczone z różnicy.

²²) pomysły usuwania żelaza z gliny drogą wstępnego chlorowania był kilkakrotnie patentowany: pat. niem. 547107, Metallges. A. G.; pat. amer. 1858272 Intermetal Co.; pat. pol. 5357 R. Jacobsoon.

cyfr, podawanych przez innych autorów, i świadczy o tem, że dobrano dość korzystne warunki dla przeprowadzenia doświadczenia²³). Ilości *Si* przechodzące wraz z *Al* do odbieralnika, mało się zmieniały w czasie trwania pomiaru (tablica 6).

Uzyskany w wyniku doświadczenia produkt zawierał (po przeliczeniu na tlenki)

91,6% Al_2O_3	4,7% Fe_2O_3
3,4% SiO_2	0,3% TiO_2

Produkt taki mógłby znaleźć zastosowanie np. w przemyśle naftowym; jako surowiec w metalurgii glinu mógłby być użyty dopiero po dalszym oczyszczeniu, lub po przedwstępnym usunięciu żelaza, na przykład drogą działania *HCl* na glinę, i krzemu zapomocą kondensacji frakcjonowanej²⁴) po chlorowaniu.

TABLICA 6.

Nr. odbieralnika	I	II	III
Czas	0÷20'	20÷40'	40÷60'
SiO_2	0,0501	0,0411	0,0364
Fe_2O_3	0,0858	0,0351	0,0147
Al_2O_3	1,3642	1,3625	1,3028
$f = \frac{Al_2O_3}{Fe_2O_3}$	15,9	39,8	88,6

Wynik opisanego doświadczenia utwierdza w przekonaniu, że metoda chlorowania gliny może mieć techniczne zastosowanie.

W dalszych badaniach, wykonanych w ciągu ubiegłych lat siedmiu w naszym Zakładzie próbowano wyjaśnić wpływ na przebieg reakcji temperatury, składu gazów, używanych do chlorowania (nadmiar Cl_2 i stosunek $Cl_2:N_2$), szybkości przepływu gazów oraz ilości dodanego węgla. Zbadano zachowanie się czystych tlenków Al_2O_3 , Fe_2O_3 , SiO_2 , ich mieszanin, oraz różnych gatunków glin i kaolinów podczas chlorowania, przeprowadzono też próby rozdzielania mieszanin uzyskanych chlorków drogą sublimacji frakcjonowanej.

Szczegółowe omówienie wyników tych doświadczeń będzie przedmiotem czwartej części *Studjów nad otrzymywaniem czystych związków glinu z glin i kaolinów*. Podobnie, jak przy działaniu *HCl* na glinę, przy chlorowaniu w wysokich temperaturach nie wiemy do dziś dnia napewno, czy mamy tam do czynienia bezpośrednio z tlenkami Al_2O_3 , Fe_2O_3 , SiO_2 , względnie TiO_2 . Tlenki te znajdują się w glinie surowej w postaci krzemianów, wodorotlenków i innych związków. W temperaturze powyżej 500° główny składnik gliny: $Al_2O_3 \cdot 2SiO_2 \cdot 2H_2O$ ulega rozkładowi, przytem produktem rozkładu są

według jednych tlenki Al_2O_3 i SiO_2 , według innych krzemian bezwodny *metakaolin*²⁵).

Przytoczone tutaj doświadczenia nie dostarczyły nam materiału, któryby upoważniał nas do wnioskowania o charakterze przemian w kaolinie i wypowiedzania hipotezy co do formy, w jakiej znajdują się w układzie tlenki pierwiastków, wchodzących w reakcję²⁶).

Rozważając działanie *HCl* i Cl_2 na tlenki glinu, żelaza, krzemu, lub na mieszaniny tych tlenków z węglem, różni autorzy przytaczali efekty cieplne reakcyj i z ich endotermicznego lub egzotermicznego charakteru oraz z wielkości efektów cieplnych starali się wnioskować o tym, które tlenki będą łatwiej reagowały. Pomijając już to, że sposób powyższy może być pomocny jedynie przy wyciąganiu czysto jakościowych wniosków, należy traktować podawane w tych pracach cyfry z dużą ostrożnością: skutkiem braku zupełnie pewnych danych termodynamicznych, dotyczących się ciepła sublimacji i dysocjacji chlorków podawane przez różnych autorów cyfry znacznie się różnią między sobą²⁷).

Odżelazianie roztworów soli glinowych działaniem $Al(OH)_3$.

Jeżeli do roztworu soli glinowej, zawierającej obok glinu jony żelazowe, wprowadzimy w nadmiarze wodorotlenek glinu, następuje reakcja podwójnej wymiany i żelazo wytrąca się z roztworu jako związek nierozpuszczalny²⁸). Już znacznie dawniej, bo w r. 1889, w opisie dodanym do inacej sformułowanego zastrzeżenia patentowego E. Auge wspomnian o możliwości zastosowania tej reakcji do usuwania żelaza z roztworów związków glinu²⁹). Na tej drodze odżelazianie następuje z trudnością; w wyniku studjów, przeprowadzonych u nas została wypracowana metoda odżelaziania roztworów $AlCl_3$, prowadząca do zadawalających wyników.

Pierwsze doświadczenia, wykonane przez Z. Bachledę, były przeprowadzone nad odżelazianiem roztworów, przygotowanych z $AlCl_3$ i $FeCl_3$. Już wtedy zauważono, że roztwór $AlCl_3$ rozpuszcza dość znaczną ilość $Al(OH)_3$; dodawano zatem wodorotlenku glinu w nadmiarze, by część jego pozostała nierozpuszczona w formie zawie-

²⁵) Literaturę, dotyczącą przemian przy prażeniu glin znaleźć można u K. Spangerberga: *Keram. Rundsch.* 35, 331, 352, 370, (1929) i u H. Salmangal, c. str. 71 i nast.

²⁶) Por. J. Konarzewski i B. Kryński l. c.

²⁷) Por. C. Wurster l. c. W. Fischer i O. Rahlfs *Z. anorg. allgem. Chem.* 205, 1 (1932); W. Fischer i R. Gewehr l. c.; W. D. Treadwell, i L. Terebesi l. c.

²⁸) Pat. pol. 9503, zgłoszony na podstawie doświadczeń, wykonanych w Z. T. Ch. N.

²⁹) Pat. niem. 55173

²³) Stopień oddzielenia *Si* od *Al* jest korzystny nawet przy dokonaniu obliczenia w założeniu, że cała ilość *Si*, znajdująca się w rubryce „straty” powinna była znaleźć się w odbieralniku (lotność $SiCl_4$).

²⁴) np. pat. niem. 399454.

siny. Ciecz ogrzewano do $80 \div 85^\circ$ przez kilka lub kilkanaście godzin, mieszając mechanicznie. Przebieg odżelaziania obserwowano, pobierając co pewien czas (zazwyczaj co 2 godz) próbkę cieczy do analizy; odsączano też wtedy całą ilość zawiesiny $Al(OH)_3$ i dodawano świeżego wodorotlenku glinu w nadmiarze.

W tablicy 7 są podane wyniki tych pierwszych doświadczeń. Chlorki Al i Fe przeliczono tu na tlenki:

Nr. doświadcz.	Czas trwania doświadcz.	f = $Al_2O_3 : Fe_2O_3$	
		Wyjściowy roztwór	Po doświadcz.
1	4	484	2010
2	3	28	285
3	5	20	386
4	8	575	6239

Reakcję prowadzono w roztworach dość stężonych, np. w doświadczeniu 3 stosowano roztwór zawierający (w postaci chlorków) $6,56\text{ g } Al_2O_3$ i $0,328\text{ g } Fe_2O_3$ w 100 cm^3 roztworu. Uzyskane wyniki były tak zachęcające, że wykonano dalsze doświadczenia o charakterze bardziej ilościowym. Przedtem jednak dla przekonania się, czy mamy tu do czynienia z reakcją odwracalną, przeprowadzono próby nad rozpuszczeniem $Fe(OH)_3$ w roztworze $AlCl_3$. Przy odsączaniu nadmiaru $Fe(OH)_3$ natrafia się na duże trudności, gel peptyzuje się częściowo w zol i przechodzi przez sączek. W dwu doświadczeniach znaleziono po reakcji stosunek $f = Al_2O_3 : Fe_2O_3$ równy 235, względnie 211.

Doświadczenia te nie udzieliły właściwej odpowiedzi na pytanie, w jakiej formie $Fe(OH)_3$ przechodzi do roztworu $AlCl_3$; możemy tu mieć do czynienia albo ze zjawiskiem peptyzacji gelu i tworzeniem się roztworu koloidalnego (zolu) albo następujące odwrócenie reakcji i tworzy się częściowo $FeCl_3$; możliwe są wreszcie i inne tłumaczenia⁸¹⁾.

Przedmiotem dalszych badań było odżelazianie roztworów, uzyskanych działaniem kwasu solnego na glinę prażoną. Jak wiadomo, kaolin i glina zawierają Al_2O_3 w postaci nierozpuszczalnej w HCl ; dopiero po ogrzaniu powyżej 500° następuje rozkład kaolinu $Al_2O_3 \cdot 2SiO_2 \cdot 2H_2O$ (p. w.) i z uzyskanego produktu można kwasem solnym wyługować Al_2O_3 .

Przy doborze optymalnych warunków prażenia i ługowania gliny Z. Bachleda korzystał z obserwacji, poczynionych przez J. Konarzewskiego i B. Kryńskiego (l. c.).

⁸¹⁾ Doświadczenia wykonane później z roztworami siarczanów wykazały, że reakcja może zachodzić w obu kierunkach.

Do doświadczeń stosowano kaolin z Siedlec o następującym składzie:

SiO_2 46,12%	Al_2O_3 38,20%	TiO_2 0,36%
Fe_2O_3 0,60%	CaO 0,34%	MgO 0,32%
K_2O 0,66%	Na_2O 0,54%	strata prażenia 13,22%

Kaolin ten prażono w 600° w ciągu 2 godz, poczem ługowano rozcieńczonym HCl 1:1 przez $1\frac{1}{2}$ godz w ok. 100° .

Uzyskany roztwór odsączano od pozostałej krzemionki i ogrzewano, mieszając z $Al(OH)_3$, przytym w różnych doświadczeniach postępowano rozmaicie.

TABLICA 8.

Nr.	czas godz	Roztwór wyjściowy			po odżelazieniu	
		Al_2O_3 g	Fe_2O_3 g	$f_1 = \frac{Al_2O_3}{Fe_2O_3}$	$f_2 = \frac{Al_2O_3}{Fe_2O_3}$	
1	17	11,744	0,156	75	154	
2	8,5	9,350	0,100	93	324	
3	"	"	"	"	245	
4	8	8,022	0,0781	102	235	

W doświadczeniach Nr. 1 i 2 kilkakrotnie podczas odżelaziania odsączano zawiesinę i dodawano świeżego wodorotlenku glinu. W doświadczeniach 3 i 4 dodano od razu większą ilość $Al(OH)_3$ i już w czasie doświadczenia nie zmieniano go. Do doświadczeń 2 i 3 użyto $Al(OH)_3$ chemicznie czyste; wodorotlenek glinu do odżelaziania, użyty w doświadczeniu 1 uzyskano przez wytrącenie amoniakiem $Al(OH)_3 + Fe(OH)_3$ z $\frac{1}{4}$ roztworu odżelazianego.

Podobnie do doświadczenia 4 wzięto wodorotlenek glinu, zawierający $Fe(OH)_3$, otrzymany przez wytrącenie w analogiczny sposób z $\frac{1}{3}$ oczyszczonego roztworu. Doświadczenie 4 tem się jeszcze różni od poprzednich że utleniono zawarte częściowo w roztworze żelazo dwuwartościowe do trójwartościowego zapomocą małej ilości stężonego HNO_3 .

Z przytoczonych tu wyników można było wyciągnąć wnioski jakościowe co do roli pewnych czynników, wpływających na przebieg doświadczenia:

1) Porównując doświadczenia 1 i 4, można było wnioskować, że utlenienie $Fe^{2+} \rightarrow Fe^{3+}$ ma duże znaczenie dla uzyskania należytego odżelaziania. Większa ilość zastosowanego w doświadczeniu 4 $Al(OH)_3$ zapewne również przyczyniła się do uzyskania lepszego wytrącenia $Fe(OH)_3$ w dwukrotnie krótszym czasie.

2) Doświadczenia 2 i 3 różnią się jedynie tem, że w 2 zmieniano czterokrotnie $Al(OH)_3$, odsączając zawiesinę i dodając świeżego wodorotlenku, w 3 zaś przez cały czas odżelaziano tym samym $Al(OH)_3$. Wynik doświadczenia 2 jest lepszy, zatem zmienianie wodó-

rotlenku wpływa korzystnie na stopień wytrącenia żelaza.

3) Odżelazianie czystym $Al(OH)_3$ dawało lepsze rezultaty, niż stosowanie wodorotlenku, zawierającego domieszkę $Fe(OH)_3$ (doświadczenia 2, 3, 4).

Naogół wyniki odżelaziania roztworów, uzyskanych przez działanie kwasem solnym na kaolin, były zupełnie niewystarczające. Znacznie lepsze wyniki uzyskał W. Kubicki, prowadząc odżelazianie roztworu, otrzymanego przez wyługowanie gliny prażonej³¹⁾ w obecności $NaCl$.

Roztwór w obj. około 360 cm^3 zawierał $21,7363\text{ g } Al_2O_3$, $0,8437\text{ g } Fe_2O_3$ ³²⁾ (żelazo utleniono HNO_3), oraz $10\text{ g } NaCl$.

Odżelazianie prowadzono przez 6 godzin w 80° , mieszając mechanicznie. Jako środka odżelaziającego dodano $Al(OH)_3$. Stosunek $f = Al_2O_3 : Fe_2O_3$ wynosił: w roztworze wyjściowym $f_1 = 25$, po 3 godz odżelaziania $f_2 = 332$, po 6 godz, $f_3 = 880$. Przy odsączaniu osadu, zawierającego wytrącone żelazo, natrafiono na znaczne trudności, osad bardzo łatwo przechodził przez sączek. Osiągnięte odżelazianie leży już blisko granicy wymagań, stawianych surowcom do otrzymywania glinu metalicznego; zazwyczaj przyjmuje się, że odżelazienie wymagane wynosi 1000, t. j. $0,1\%$ Fe_2O_3 w Al_2O_3 .

W czasie prowadzenia doświadczeń nad wytrącaniem żelaza działaniem $Al(OH)_3$ wielokrotnie stwierdzono, że drobne, pozornie nieistotne zmiany w sposobie wykonania doświadczenia mogą wywierać decydujący wpływ na uzyskany stopień odżelazienia.

Szczególnie wyraźnie można było zaobserwować omawiane zjawisko w serji doświadczeń o półjakościowym charakterze, podjętych dla wyjaśnienia roli różnych czynników przy procesie wytrącania żelaza.

W odróżnieniu od poprzednio opisanych pomiarów serję tę wykonaliśmy z roztworami siarczanów, a nie chlorków Al i Fe , przytem nie dodawaliśmy $Al(OH)_3$, lecz wytrącaliśmy $Al(OH)_3$, alkalizując częściowo roztwór amoniakiem.

Próbkę roztworu, zawierającą $10,9\text{ mmol } Al_2O_3$ i $0,63\text{ mmol } Fe_2O_3$ w postaci siarczanów, rozpuszczonych w 200 cm^3 wody, zadawaliśmy NH_3 w ilości $7,2\text{ mmol}$, co stanowiło nadmiar $1,90$ w stosunku do ilości, teoretycznie potrzebnej dla wytrącenia żelaza w postaci $Fe(OH)_3$, poczem mieszając ogrzewaliśmy przez 4 godz w 85° ³³⁾. Otrzymaną ciecz sączyliśmy i w przesączu oznaczaliśmy

³¹⁾ Głina z okolic Opoczna. Skład gliny podano przy doświadczeniach W. Kubickiego nad działaniem HCl na glinę.

³²⁾ Chlorki przeliczone na tlenki.

³³⁾ W doświadczeniach nad wpływem stopnia alkalizacji i stężenia stosowano inne ilości NH_3 i H_2O , patrz niżej.

Fe_2O_3 , miareczkując płyn według Margueritte'a-Reinhardta $0,1\text{ n } KMnO_4$.

Z pośród kilkudziesięciu wykonanych w ten sposób doświadczeń wybraliśmy i zestawiliśmy grupami te, w których tylko jeden czynnik był zmieniany, a więc które pozwalają zorientować się co do wpływu danego czynnika na uzyskany stopień odżelazienia.

Wpływ ilości NH_3 (dodawanego kroplami, na zimno, jako roztwór, zawierający 1 mmol/cm^3).

Ciecz ogrzewano następnie, mieszając 4 godz.

Dodano mmol NH_3 :	4,5	7,2	10,0
Nadmiar NH_3 :	1,2	1,9	2,6
Przesącz zawiera mmol Fe_2O_3 :	0,0850	0,0575	0,0525

Widać, że uzyskany stopień wytrącenia Fe zależy w znacznej mierze od użytej ilości środka alkalizującego. Również dość wyraźny jest wpływ stężenia roztworu (dodaw: no $7,2\text{ mmol } NH_3$. Wykonano ściśle, jak w poprzednich trzech doświadczeniach).

Objętość roztworu cm^3 :	100	200	300
Przesącz zawiera mmol Fe_2O_3 :	0,159	0,143	0,117

Z doświadczeń tych wynika, że im bardziej roztwór jest rozcieńczony, tem lepiej można usunąć żel Fe .

Wszystkie następne doświadczenia wykonaliśmy, stosując zawsze tę samą ilość $NH_3 = 7,2\text{ mmol}$ i używając roztworów o tem samym stężeniu ($v = 200\text{ cm}^3$). Czas ogrzewania (w 85°) wynosił zawsze 4 godz. Zależnie od drobnych zmian w sposobie wykonania doświadczeń uzyskiwaliśmy bardzo różne wyniki.

Wpływ sposobu dodawania NH_3 . Roztwór alkalizowano roztworem NH_3 ($cm^3 = 1\text{ mmol } NH_3$), dodając $7,2\text{ cm}^3$ do cieczy, ogrzewanej do 85° .

Dodano roztwór NH_3 :	Znaleziono w przesączu mmol Fe_2O_3 :
Całą ilość wiano odrazu	0,1111
Dodawano co 20' i cm_3	0,117
„ „ „ kroplami 60'	0,133

W następnych czterech doświadczeniach użyto do alkalizacji roztworu NH_3 o różnych stężeniach oraz gazowy NH_3 (ilość gazu mierzone skalibrowanym przepływomierzem).

Ilość NH_3 wynosiła zawsze $7,2\text{ mmol}$.

Wprowadzono NH_3 jako:	Znaleziono w przesączu mmol Fe_2O_3 :
roztwór 1 cm^3 zawierał $0,125\text{ mmola } NH_3$	0,160
„ „ „ „ „ $1,0$ „ „	0,111
„ „ „ „ „ $10,0$ „ „	0,0800
gazowy NH_3	0,0476

Widać, że sposób dodania środka alkalizującego wywiera znaczny wpływ na uzyskany stopień wytrącenia żelaza. Reakcja przebiega najlepiej, gdy stosujemy NH_3 w dużych stężeniach (roztwór nasycony lub gaz)

i całą ilość dodajemy odrazu do roztworu odżelazianego.

Zależnie od tego, czy ciecz odżelaziana odsączaamy jeszcze gorącą, zaraz po reakcji, czy też pozostawiamy na czas pewien do ostygnięcia, uzyskuje się b. różne wyniki. Tak np. w dwu doświadczeniach, wykonanych ściśle w wyżej opisany sposób (alkalizacja 7,2 cm^3 roztworu $NH_3=7,2$ mmol, V cieczy=200 cm^3 , temperatura=85°, czas 4 godz) otrzymaliśmy przesącz o zawartości Fe_2O_3 0,143 mmol w roztworze sączonym natychmiast po reakcji i 0,0575 mmol (więc dwa i półkrotnie mniej) w roztworze, który był sączony w 12 godz po ostudzeniu. Pozostawienie zatem roztworu na czas pewien po reakcji (przed odsączeniem) wpływa nader korzystnie na uzyskiwane wyniki.

Z opisanych doświadczeń wynikało, że optymalne warunki odżelaziania uzyskamy, stosując znaczny nadmiar NH_3 , dodany w postaci stężonego roztworu lub jako gaz do rozcieńczonego roztworu soli Al i Fe .

Oczywiście, postępując w ten sposób, jesteście ograniczeni względami natury praktycznej: zastosowanie zbyt wielkiego nadmiaru NH_3 powoduje wytrącanie się $Al(OH)_3$ wraz z $Fe(OH)_3$ i zmniejsza skutkiem tego wydajność odżelazionych związków glinu. Również stosowanie zbyt rozcieńczonych roztworów nie jest możliwe, pociągnęłoby bowiem za sobą wysoki koszt odparowywania wody przy wydzieleniu czystej soli stałej z roztworu. Kierując się temi rozważaniami, wykonaliśmy szereg prób oczyszczania roztworów siarczanu glinowego, uzyskanego przez rozkład gliny kwasem siarkowym.

Przytoczymy tu wyniki jednego doświadczenia:

100 g gliny z okolic Żarnowa (o zawartości 30,3% Al_2O_3 , 1,50% Fe_2O_3) zmieszaliśmy na parownicy z 55,0 cm^3 H_2SO_4 c. wł. 1,84 + 15,0 cm^3 wody i ogrzewaliśmy w suszarce, w 205° przez 2 godz. Masę wysuszoną wylugowaliśmy wodą wrzącą i po przesączeniu otrzymaliśmy 375 cm^3 roztworu. Analiza wykazała, że przesącz ten zawiera obok pewnej ilości wolnego H_2SO_4 , 23,302 g Al_2O_3 i 0,795 g Fe_2O_3 . Przy elektromiarczowaniu próbki 100 cm^3 roztworem 1 n NH_3 znaleźliśmy, że po dodaniu 2,4 cm^3 roztworu NH_3 następuje pierwsze dość ostro zaznaczone załamanie krzywej miarczowania³⁴⁾. Przyjęliśmy, że jest to ilość NH_3 , wystarczająca do zobojętnienia H_2SO_4 wolnego oraz do wytrącania żelaza.

Właściwe odżelazianie wykonaliśmy w następujący sposób: do 50,0 cm^3 przesączu, zawierającego 3,105 g Al_2O_3 i 0,106 g Fe_2O_3

w postaci siarczanów, dodaliśmy 12,0 cm^3 roztworu $NH_3=12,0$ mmol NH_3 (wystarcza do wytrącania 2 mmol Fe_2O_3 ; nadmiar $NH_3=3,0$, jeśli pominąć to, że część amoniaku została zużyta do zobojętnienia wolnego H_2SO_4). Po alkalizacji ciecz ogrzewaliśmy w 80° w ciągu 8,5 godz, mieszając przez cały czas, następnie odsączyliśmy i w przesączu oznaczyliśmy Al_2O_3 i Fe_2O_3 . Przesącz po odżelazieniu zawierał 1,900 g Al_2O_3 i 0,00125 g Fe_2O_3 .

Uzyskaliśmy bardzo dobre odżelazienie roztworu; stosunek wagowy $f=Al_2O_3:Fe_2O_3=1520$.

Straty tlenu glinowego w tem doświadczeniu były znaczne, mianowicie 61,5% ilości wprowadzonego Al_2O_3 otrzymaliśmy w postaci czystego siarczanu glinu, reszta wytrąciła się wraz z Fe w formie nierozpuszczalnego osadu.

W dalszych doświadczeniach przez dobór odpowiednich warunków udało się uzyskać lepsze wyniki, osiągając jeszcze wyższy stopień odżelazienia roztworów siarczanu glinowego przy dość dobrych wydajnościach Al_2O_3 (80 — 90%).

Opis tych doświadczeń oraz próba wyjaśnienia skomplikowanego mechanizmu reakcji będą przedmiotem następnej publikacji.

Prace nasze nad otrzymywaniem czystych związków glinowych z glin i kaolinów krajowych obok poruszonych już wyżej metod działania HCl i Cl_2 na glinę oraz odżelaziania roztworu soli glinowych działaniem $Al(OH)_3$ obejmowały też i inne zagadnienia. Była badana szczegółowo m. i. sprawa rozkładu glin i kaolinów działaniem kwasu siarkowego, siarczanu amonowego, a w szczególności mieszanin $H_2SO_4 + (NH_4)_2SO_4 + H_2O$.

Ustaliliśmy warunki optymalne prażenia kaolinu krajowego z Wołynia i rozkładu tego kaolinu rozcieńczonym kwasem siarkowym, znaleźliśmy również warunki optymalne rozkładu kaolinu nieprażonego zapomocą stężonego kwasu siarkowego. Stwierdziliśmy przytem, że, prażąc w odpowiednich warunkach masę, otrzymaną przez rozkład gliny nieprażonej stężonym kwasem siarkowym, można doprowadzić część zawartego w masie tej żelaza w postaci nierozpuszczalną i po ługowaniu takiej prażonej masy wodą otrzymamy przesącz o znacznie korzystniejszym (wyższym) stosunku $Al_2O_3:Fe_2O_3$, niż w wyjściowym surowcu.

Szczegółowo zajmowaliśmy się wpływem stężenia jonów wodorowych (p_H) na przebieg krystalizacji alunu glinowo-amonowego i siarczanu glinowego, znaleźliśmy przytem zależność między stopniem odżelazienia otrzymanych kryształów i wydajnością produktu,

³⁴⁾ O wykonaniu elektromiarczowań będzie mowa w drugiej części pracy.

a p_H . Stwierdziliśmy mianowicie, że im większe jest stężenie $[H^+]$ (niższe p_H) roztworu soli glinowej, tem lepszą uzyskuje się wydajność przy krystalizacji, zato otrzymane kryształy są w coraz większym stopniu zanieczyszczone związkami żelaza. Przeciwnie, krystalizując sole glinowe z roztworów zalkalizowanych (wysokie p_H) otrzymuje się czyste kryształy, natomiast wydajność krystalizacji bardzo znacznie maleje.

Sprawa hydrolizy związków glinu i żelaza interesowała nas zarówno z teoretycznego punktu widzenia, jak i ze względu na możliwość wyzyskania tego zjawiska w technice. Pewne spostrzeżenia nad hydrolizą siarczanów Al i Fe i tworzeniem się związków zasadowych tych metali będą opisane w II części pracy; z omawianem zagadnieniem łączy się badany przez nas szczegółowo proces hydrolitycznego rozkładu siarczanu glinowego przy ogrzewaniu roztworów $Al_2(SO_4)_3$ w autoklawie pod ciśnieniem oraz znalezienie warunków optymalnych prowadzenia hydrolizy roztworów siarczanów Al i Fe tak, by głównie związki żelaza wytrącały się w postaci trudno rozpuszczalnego osadu.

Dalsze obserwacje dotyczyły przebiegu prażenia siarczanu glinowego oraz alunu glinowo-amonowego. Stwierdziliśmy przytem, że można tak dobrać warunki prażenia (temperatura, szybkość przepływu gazów, atmosfera utleniająca, lub redukująca), iż uzyskuje się, prażąc alun glinowo-amonowy, niemal ilościowo NH_3 i SO_3 w nim zawarte.

Doświadczenia te były ciekawe z tego względu, że przeczyły wynikom prac innych autorów, którzy twierdzili, że takie prowadzenie procesu prażenia alunu nie jest możliwe.

Nagromadzony materiał doświadczalny zostanie ogłoszony przez jednego z nas w II i III części *Studjów nad otrzymywaniem czystych związków glinu z glin i kaolinów*.

ZUSAMMENFASSUNG.

Über die Darstellung reiner Aluminiumverbindungen aus Ton und Kaolin.

1. Es handelt sich um Vorversuche zur Aufklärung, welche Methoden der Ton- und Kaolin-Verarbeitung am aussichtreichsten wären zur Gewinnung reiner Aluminiumverbindungen.

2. Es wurden Versuche über die Enteisung der Tone durch Einwirkung von gasförmigem HCl angestellt. Es zeigte sich, dass bei Temperaturen von $800^\circ - 900^\circ$ der HCl fast ohne jegliche Einwirkung auf reine Oxyde Al_2O_3 , Fe_2O_3 , SiO_2 bleibt. Wird dagegen die Mischung der Oxyde Al , Fe , Si unter Zusatz von Kohle mit HCl -Gas behandelt, so kann man ziemlich vollständig das Eisen in Gestalt der Chloride bei Temperaturen von $800 - 900^\circ$ absublimieren. Die Oxyde des Al und Si reagieren unter diesen Bedingungen fast garnicht mit HCl , sodass die Trennung von Eisen sehr gut ausgeführt werden kann. Durch Einwirkung von HCl bei einer Temperatur von $800 - 900^\circ$ auf die Mischung von Ton und Kohle kann man ebenfalls das Eisen abtrennen und absublimieren, doch war die hier erreichte Trennung weniger vollständig, als bei der Einwirkung von HCl auf Mischungen reiner Oxyde mit Kohle.

3. Die Einwirkung von Cl_2 auf reine Oxyde, ihre Mischungen mit Kohle und Mischungen von Ton und Kohle wurde ausführlich studiert; es wurde festgestellt, dass bei einer Temperatur von etwa 850° , der Chlorierung am raschesten das im Ton enthaltene Eisen unterliegt, etwas schwerer das Aluminium und dass am schwersten Silizium und Titan reagieren. Ueber den Einfluss verschiedener Faktoren, wie Art und Vorbehandlung der Tone, Temperatur, Zusammensetzung der Mischung u.s.w. auf den Verlauf der Chlorierung des Aluminiums wird im Teil IV dieser Arbeit berichtet werden.

4. Es wurde versucht das Eisen aus den Aluminiumsalzlösungen mittels $Al(OH)_3$ auszufällen. Es wurden dabei entweder aus reinen Reagentien zubereitete oder durch Auslaugen des gebrannten Tones mit Säuren hergestellte Lösungen angewandt. Aus diesen Versuchen ergibt sich, dass man bei entsprechenden Bedingungen eine sehr gute Enteisung der Lösung erreichen kann, dass jedoch eine ganze Reihe Komplikationen besteht, die die Fällung erschweren. Die Aufklärung dieser Komplikationen wird in Abhandlung II gegeben. Ergebnisse von Versuchen über die Zersetzung der Tone durch Einwirkung von H_2SO_4 und $(NH_4)_2SO_4$, und die teilweise Enteisung bei entsprechender Verarbeitung der Zersetzungsprodukte, des weiteren über den Verlauf der Kristallisation des Aluminiumaluns in Abhängigkeit vom pH (Ausbeute, Enteisung), sowie über die Hydrolyse des $Al_2(SO_4)_3$ bei höheren Temperaturen und Drucken, werden kurz besprochen; die ausführliche Beschreibung dieser Versuche wird im Teil II und III dieser Arbeit erfolgen.

Institut für Anorganisch-Chemische Technologie der Technischen Hochschule. Warszawa.

Oczyszczanie i zużytkowanie spirytusu I Oczyszczanie rektyfikatów III gatunku

Sur l'épuration et la mise à profit de l'alcool. I. L'épuration de l'alcool rectifié de III-ème qualité

Dr. inż. LEON KOWALCZYK

Dyrekcja Państwowego Monopolu Spirytusowego — Biuro Badań i Norm

Nadeszło 12 grudnia 1935

Wstęp.

Jak już niejednokrotnie podnoszono przemysł spirytusowy (zarówno wytwarzanie — gorgielnie¹⁾), jak i oczyszczanie — rektyfika-

cje²⁾ i zakłady odwadniające) należy do wyjątków pod względem gospodarki materiałowej, gdyż nie daje nieużytecznych odpadków fabrykacyjnych, które często w innych ga-

¹⁾ Chem. Ztg. 58, 759, (1934).

²⁾ Inż. L. Kowalczyk, Gospodarka materiałowa w przemyśle spirytusowym. Przemysł Chem. 19, 158, (1935).

łęziach przemysłu stanowią małowartościowy i kłopotliwy balast. Nie znaczy to, że wszystkie gatunki spirytusu, otrzymane przy oczyszczaniu spirytusu surowego stanowią produkt jednakowej wartości i pozwalają się łatwo użytkować do różnych celów—przeciwnie—bezpośrednie zastosowanie pewnych gatunków spirytusu, szczególnie niższej jakości, jest ograniczone zarówno pojemnością rynku, jak również ze względu na wymagane własności spirytusu do różnych celów. Dlatego też przeprowadzono próby, mające na celu zastosowanie spirytusu niższej jakości do nowych celów, względnie ich oczyszczanie dla otrzymania produktów więcej wartościowych. Oczywiście koszt takiego przerobu musi być niewielki, aby cała operacja była opłacalna. W wyniku szeregu badań okazało się, że inicjatywa Państwowego Monopolu Spirytusowego użytkowania niższych gatunków spirytusu bądź bezpośrednio, bądź też dopiero po odpowiednim oczyszczeniu, daje dobre rezultaty, przyczem pod względem technicznym sprawa ta nie budzi dziś żadnych zastrzeżeń.

Jeśli chodzi o gatunki spirytusu, których nie można bezpośrednio użytkować z powodu zbyt dużej ilości zanieczyszczeń, to wymienić należy tu rektyfikaty III gatunku, otrzymywane w rektyfikacjach przy oczyszczaniu spirytusu surowego oraz lekkie frakcje (przedgony albo niesłusznie tak zwane „eter”) z odwadniania.

Oczyszczanie rektyfikatów III gatunku.

Pierwsze próby nad użytkowaniem niższych gatunków spirytusu miały na celu racjonalne wykorzystanie III gatunku z rektyfikacyj, jako produktu stosunkowo jeszcze niezbyt mocno zanieczyszczonego w porównaniu z lekkimi frakcjami z odwadniania.

Otrzymywanie i własności rektyfikatu III gatunku. Jak wiadomo, rektyfikat III gat. stanowi produkt odpadkowy przy oczyszczaniu spirytusu surowego. Mianowicie przez rektyfikację surówki na aparatach, pracujących systemem perjodycznym³⁾ (Savalle, Pampe) otrzymuje się przeważnie rektyfikaty trzech gatunków i fuzle surowe. Rektyfikat I gat. używany jest głównie do wyrobu wódek czystych oraz do celów technicznych, leczniczych, dezynfekcyjnych, laboratoryjnych i t. p.; rektyfikat II gat. jest produktem przejściowym, gdyż zostaje poddany powtórnemu oczyszczaniu na rektyfikat I gat. Ubocznie jest on stosowany do wyrobu octu i denaturatu. Produktem najmniej

wartościowym, w wypadku rektyfikowania spirytusu surowego, jest rektyfikat III gat. otrzymywany ze zmieszania spirytusów najniższej jakości, ponieważ przedgony i niedogony przy rektyfikacji są zazwyczaj odbierane do jednego zbiornika. Rektyfikat III gat. musi więc zawierać duże ilości ubocznych produktów fermentacji. Analizy takich III gat., wykonane w roku bieżącym przez Biuro Badań i Norm D. P. M. S., wykazały następujący skład przeciętny:

a) moc w 15° C w % objętościowych	powyżej 94°
b) zawartość aldehydów (określona cdczynnikiem Girarda)	1—2 g/l alk. abs.
c) fuzli (metodą Kiczercwa)	3—5 „ „ „
d) estrów (jako $CH_3COOC_2H_5$)	5 „ „ „
e) kwasów (jako CH_3COOH)	0,04—0,1 „ „ „
f) alkoholu metylowego w % obj.	1—1,5 „ „ „

Gdy się odbiera oddzielnie przedgony i niedogony, skład rektyfikatu III gat. znacznie może odbiegać od podanych wyżej wartości średnich, np. w odebranych oddzielnie przedgonach zawartość aldehydów dochodzi do 3 g/l alkoholu absolutnego; zawartość fuzli w niedogonach dochodzi do kilkunastu a nawet kilkadziesiątu (35) g/l alkoholu absolutnego.

Zastosowanie. Zastosowanie rektyfikatów III gat. jest ograniczone wskutek zbyt dużej zawartości ubocznych produktów fermentacji, przyczem najważniejszym zanieczyszczeniem, uniemożliwiającym zastosowanie tego gatunku spirytusu do wielu celów technicznych, głównie do produkcji denaturatu, jest aldehyd octowy i pokrewne mu związki, które w sumie nazywane i oznaczane będą jako „aldehydy”. Do tej pory rektyfikaty III gat. znajdowały stosunkowo niewielkie zastosowanie, mianowicie używane były do wyrobu lakierów i politur, do napędu traktorów (wraz z surówką) oraz jako domieszka do surówki przy produkcji denaturatu w takim stopniu, aby zawartość aldehydów w spirytusie do skażania nie przekraczała ustalonej przez P. M. S. normy. Zastosowanie rektyfikatów III gat. do tych celów nie rozwiązywało dostatecznie sprawy III gat., gdyż produkcja tego gatunku spirytusu znacznie przekraczała zużycie i trzeba było wynaleźć inne, równie racjonalne. Wobec tego zostały przeprowadzone próby, mające na celu oczyszczenie rektyfikatu III gat. w takim stopniu, aby można go było bezpośrednio stosować do produkcji denaturatu⁴⁾, oraz próby mające na celu odwodnienie rekt. III gat., o czym będzie mowa w następnym artykule.

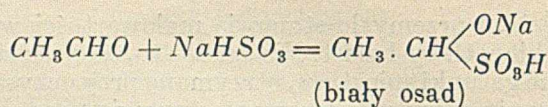
⁴⁾ Początkowo rektyfikat III gat. stosowany był bezpośrednio do wyrobu denaturatu. Jednak w związku z podwyższeniem jakości denaturatu oraz ustaleniem norm na spirytus do denaturacji PMS zaniechał stosowania III gat. do denaturacji.

³⁾ Na aparatach, pracujących metodą ciągłą np. systemu Barbeta otrzymuje się tylko rektyfikat I i III gat. oraz fuzle surowe.

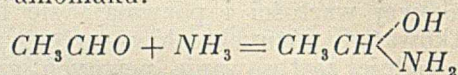
Sposoby oczyszczania III gatunku. Jak już wspomniano, głównym zanieczyszczeniem, obniżającym jakość spirytusu, są aldehydy⁵⁾. Dlatego też wszystkie metody, mające na celu oczyszczanie spirytusów niższych jakości polegają na usunięciu względnie zniszczeniu aldehydów. Istniejące metody można podzielić na dwie grupy: chemiczne, polegające na polimeryzacji, kondensacji i utlenianiu aldehydów zapomocą odpowiedniego środka, dodanego do spirytusu, i metody fizyczne, polegające w pierwszym rzędzie na oddystylowaniu (w aparacie rektyfikacyjnym) niskowrzącego aldehydu octowego i innych od alkoholu etylowego.

Metody, polegające na utlenianiu aldehydu do kwasu octowego według schematu: $CH_3CHO \rightarrow CH_3COOH$ posiadają znaczenie raczej teoretyczne, gdyż przeprowadzone badania wykazały, że przy niewielkim stężeniu (ok. 5 g/l alk. abs) aldehydy w roztworze alkoholowym nie ulegają utlenieniu, mimo zastosowania tak silnych środków utleniających, jak kwas azotowy, woda utleniona i nadmanganian potasu. Metoda utleniania nie mogłaby praktycznie być zastosowana nawet w wypadku pozytywnym powyższych prób, a to ze względu na wysoki koszt środków utleniających oraz dla tego, że produkt utleniania, kwas octowy, jest również niepożądanym składnikiem spirytusu, stosowanego do celów technicznych. Jeśli chodzi o stosowanie tych środków do utleniania aldehydów w spirytusie, to sprawa ta wymagałaby jeszcze krytycznego opracowania, gdyż wiadomo, że nadmanganian potasowy dodany do spirytusu wyższej jakości np. rektyfikatu I gat. wpływa wybitnie na zwiększanie się aldehydów w tym spirytusie wskutek utleniania alkoholu etylowego. Przy metodzie, polegającej na kondensacji aldehydów z innymi związkami, mogą być brane pod uwagę: fenole, kwaśny siarczyn sodowy i amoniak. Przeprowadzone próby wykazały, że w tak małym stężeniu aldehydów (ok. 1,5 g/l alk. abs) w spirytusie reakcje te nie mają znaczenia praktycznego. Również koszty chemikaliów, jak też trudność operowania nimi mają znaczenie decydujące. Jeszcze stosunkowo niezłe wyniki daje stosowanie kwaśnego siarczynu sodowego, gdzie reakcja przebiega według schematu:

⁵⁾ Aldehydy są związkami chemicznie czynnymi, ulegają łatwo polimeryzacji lub kondensacji, np. ze środkami stosowanymi do skażania spirytusu. Produkty polimeryzacji są bardzo niepożądane w denaturacie, przeznaczonym do celów grzejnych i oświetleniowych, bowiem nie odparowują przy spalaniu i tworzą gęstą, smolistą masę, zanieczyszczającą knoty, gaźniki, dyszki i przewody sprzętu spirytusowego. Fuzle (wyższe alkohole) nie są szkodliwym składnikiem spirytusu, gdyż również łatwo jak on, ulegają odparowaniu i spalaniu. Kwasowość rzadko przekracza dozwolone normy (0,1 g/l alk. abs.).

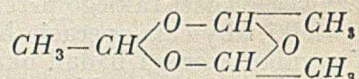


oraz amoniaku:



który to produkt ulega dalszej polimeryzacji.

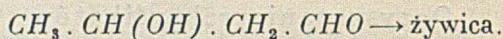
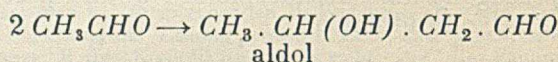
Najważniejsze znaczenie praktyczne posiadają metody, polegające na polimeryzacji aldehydów. Polimeryzację taką wywołują różne związki, jak HCl , H_2SO_4 , $NaOH$, KOH , $ZnCl_2$, CH_3COONa , Na_2CO_3 i inne. Pod wpływem kwasów i wyższej temperatury przebiega t. zw. parapolimeryzacja:



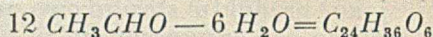
w niskiej temperaturze — t. zw. metapolimeryzacja: $(CH_3 \cdot CHO)_n$.

Najważniejsza w danym razie jest polimeryzacja pod wpływem ługów (a mianowicie $NaOH$ ze względu na niską cenę), gdzie pod wpływem niewielkich ilości wodorotlenku mogą ulec polimeryzacji znaczne ilości aldehydu (w roztworze wodnym lub alkoholowym) na produkt smolisty o wysokim ciężarze cząsteczkowym (brunatna żywica aldehydowa).

Przebieg polimeryzacji aldehydu octowego można schematycznie wyrazić wzorem:



Według Ekekrantz⁶⁾ proces polimeryzacji (zżywiczenia) aldehydu octowego na żywicę aldehydową wyrazić można ogólnym wzorem:



Próby laboratoryjne, przeprowadzone w Biurze Badań i Norm oraz w Chemicznym Instytucie Badawczym miały na celu stwierdzenie, jaki wpływ na polimeryzację aldehydów w roztworze alkoholowym wywierają niektóre czynniki, jak: 1) moc spirytusu, poddanego oczyszczaniu, 2) zawartość w nim aldehydów, 3) ilość ługu, przypadające na 1 g aldehydów w spirytusie, 4) czas ogrzewania z ługiem, 5) optymalna temperatura ogrzewania.

Wpływ wszystkich tych czynników na oczyszczanie III gat. został powtórnie zbądany przy próbach na skalę półfabryczną. Zaznaczyć należy, że próby fabryczne niszczenia aldehydów ługiem, dały znacznie korzystniejsze wyniki, niż próby laboratoryjne.

⁶⁾ J. Schreiber i K. Sändig, *Die künstlichen Harze*. Stuttgart, str. 138.

Wpływ mocy. Moc spirytusu nie wpływa w widocznym stopniu na stopień polimeryzacji aldehydów pod wpływem ługu; polimeryzacja zachodzi w jednakowym stopniu zarówno w roztworze wodnym, jak i alkoholowym. Ma to duże znaczenie praktyczne, gdyż przy oczyszczaniu na wielką skalę można pracować bez rozcieńczania nabitcia aparatu, z czego wynika znaczna oszczędność na robociznie, parze grzejnej, czasie i t. p.

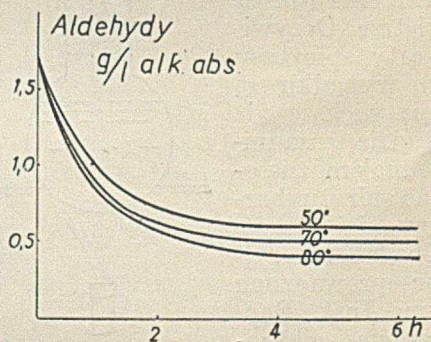
Wpływ zawartości aldehydów. Dla wykazania, jak wpływa zawartość aldehydów w spirytusie na stopień ich polimeryzacji pod wpływem ługu, podaję zestawienie z doświadczeń wykonanych w Laboratorium Biura Badań i Norm D. P. M. S., w Laboratorium Wytwórni P. M. S. w Starogardzie, w Chemicznym Instytucie Badawczym oraz wyniki prób oczyszczania spirytusów niższej jakości w oddziale rektyfikacyjnym wytwórni P. M. S. w Starogardzie, przeprowadzone przez autora niniejszego artykułu.

Przy próbach półfabrycznych oczyszczania III gat., przeprowadzonych przeze mnie w Starogardzie, stosowano początkowo 5 g NaOH na 1 g aldehydów; przy dalszych próbach, obniżono dodatek ługu do 1 g na 1 g aldehydów.

Wpływ czasu i temperatury ogrzewania. Celem określenia wpływu tych dwu czynników na stopień polimeryzacji aldehydów pod wpływem ługu wykonano następujące doświadczenie. Do kolby pod chłodnicą zwrotną wiano pewną ilość rektyfikatu III gat. o zawartości 1,7 g/l alk. abs. aldehydów i zadano NaOH w stosunku 1 g na 1 g aldehydów, następnie podgrzewano do ustalonej temperatury i utrzymywano tę temperaturę w ciągu 6 godz, określając co 2 godz zawartość aldehydów. Badania takie przeprowadzono dla trzech temperatur: 50°, 70° i 80° C (temperatura wrzenia); wyniki pomiarów zawarte są w poniższym zestawieniu.

Czas ogrzewania	Temperatura ogrzewania		
	50°	70°	80°
	zawartość aldehydów g/l alk. abs.		
o	1,7	1,7	1,7
2 godz	0,7	0,55	0,6
4 godz	0,6	0,5	0,4
6 godz	0,6	0,4	0,4

Wyniki te jeszcze lepiej uwypuklają się w ujęciu graficznym.



Rycina 1.

L. p.	Próbie wykonano w	Zawartość aldehydów g/l alk. abs.	Usunięto aldehydów %
Próby laboratoryjne			
1	Laboratorium B. B. i N.	1,23	92
2	" "	1,23	94
3	Chem. Inst. Bad.	9,4	48
4	" " "	38,0	53
5	Laboratorium w Starogardzie	1,5	89
6	" " "	10,5	48
7	" " "	74,0	63
Próby fabryczne			
1	Oddział rektyfikacyjny Wytwórni P. M. S. w Starogardzie	1,1	71
2		1,1	85
3		1,1	77
4		1,2	82
5		23,0	95,2
6		23,0	97,2

Należy się zastrzec przed porównalnością powyższych wyników, gdyż próby zostały wykonane w niejednakowych warunkach. W każdym razie widać, że niezależnie od zawartości aldehydów w spirytusie można je prawie całkowicie spolimeryzować.

Wpływ ilości NaOH na stopień polimeryzacji. Próby laboratoryjne Ch.I.B. wykazały, że ilość użytego ługu nie wpływa zasadniczo na stopień polimeryzacji i normalnie powinno wystarczyć 1 g NaOH na 1 g aldehydów, zawartych w spirytusie.

Wyniki tych doświadczeń zawarte są w poniższej tabelicy:

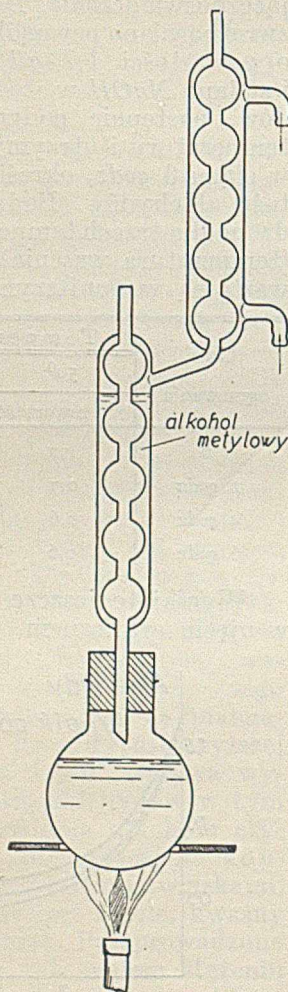
L. p.	Ilość g NaOH na 1 g aldehydów w spirytusie	Zawartość aldehydów g/l alk. abs.		Usunięto aldehydów %
		w spirytusie przed próbą	po 2-godzinnej gotowaniu z NaOH pod chłodnicą zwrotną	
1	0,1	9,4	5,4	33
2	1,0	9,4	5,7	38
3	10,0	9,4	5,1	46
4	20,0	9,4	5,2	44

Widzimy z wykresu, że proces zżyczenia przebiega już w pierwszych dwu godzinach prawie całkowicie. Jednak w warunkach fabrycznych, gdzie ogrzewanie kuba z powodu bardzo dużej jego pojemności idzie powoli i nie jest równomierne, należy ten czas przedłużyć do 4 a nawet 6 godz, aby być pewnym maksymalnego zżyczenia. Jeśli chodzi o optymalną temperaturę, do jakiej należy podgrzewać, to za najlepszą należy uznać 70° C. Stosowanie wyższej temperatury może spowodować odpędzenie części aldehydów do kolumny, która nie podlega działaniu ługu i przechodzi do przedgonów.

Obok oczyszczania spirytusu od aldehydów przy pomocy odczynników chemicznych stosuje się często metodę fizyczną oddzielania aldehydów od spirytusu przez rektyfikację. Ponieważ temperatura wrzenia aldehydu octowego (20,8°) leży znacznie niżej od temperatury wrzenia alkoholu (78,3°) należałoby oczekiwać, że rozdzielanie tych dwóch cieczy przez dystalację nie powinno nastręczać żadnych trudności. W rzeczywistości skład pary nad mieszaniną alkoholu i aldehydu zbliżony jest do składu ciekłej mieszaniny i dlatego wyodrębnienie aldehydu ze spirytusu drogą dystalacji czy rektyfikacji jest bardzo utrudnione. Wydzielenie aldehydu octowego przy ciągłej metodzie pracy może być dokonane jednak przez specjalny zespół deflegmatorów⁷⁾.

Ciekawą odmianą tej metody jest wypuszczanie oparów, idących z deflegmatora o najniższej temperaturze wrzenia wprost w powietrze. Oczywiście straty spirytusu w tym wypadku są znacznie większe niż w metodzie zasadniczej, jednak można otrzymać spirytus bardzo wysokiej jakości. Próba laboratoryjna, przeprowadzona w Chem. Inst. Bad. na aparacie, pokazanym na rycinie 2, wykazała, że przez 5 1/2 godz ogrzewanie rektyfikatu III gat. w kolbie, można prawie całkowicie usunąć z niego aldehydy (99%). Straty alkoholu przy tej operacji wyniosły 18%.

Jeżeli chodzi o wpływ mocy spirytusu na łatwość usunięcia z niego aldehydów przez rektyfikację, to próby, wykonane na skale przemysłową we Francji, Niemczech i Anglii, wykazały, że wbrew panującemu mniemaniu, aldehyd łatwiej daje się wyrektyfikować z rozcieńczonego spirytusu, niż z mocnego.



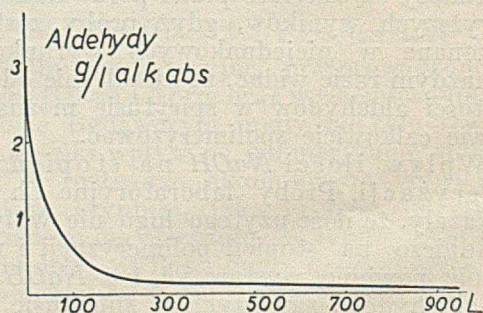
Rycina 2.

Oczyszczanie rektyfikatów III gatunku na skalę półfabryczną.

Zastosowanie samej rektyfikacji do oczyszczania rektyfikatów III gat. byłoby z punktu widzenia P. M. S. niewłaściwe, gdyż nie uwolniłoby przemysłu spirytusowego od odpadków spirytusowych o małej wartości. Wobec tego należało zastosować obydwie metody oczyszczania: chemiczną (działanie ługu sodowego) i fizyczną (rektyfikacja).

Głównym celem niniejszych prób było takie oczyszczanie rektyfikatu III gat., aby otrzymany produkt mógł być użyty bezpośrednio do produkcji denaturatu, t. j. zawartość aldehydów nie powinna przekraczać w nim 0,2 g/l alk. abs.

Próby przeprowadzono w wytwórni P. M. S. w Starogardzie na małym aparacie rektyfikacyjnym typu Savalle'a (pojemność kuba ok 4000 l, średnica kolumny 500 mm); aparaty, pracujące systemem ciągłym nie nadają się do tego celu. Do oczyszczania użyto rektyfikatu III gat. z oddziału rektyfikacyjnego wytwórni o mocy 95,6° i zawartości aldehydów 1,2 g/l alk. abs. Ług sodowy stosowano początkowo w ilości 5 g na 1 g aldehydów; ponieważ ilość ta okazała się za duża, w dalszych próbach ilość NaOH obniżono do 1 g. Niezniszczoną przez ług resztę aldehydów usuwano przez rektyfikację w pierwszych frakcjach, przyczem rektyfikacji poddawano III gat. bez rozcieńczania ze względu na oszczędność czasu i kosztów, mimo że według literatury fachowej lepsze wyniki daje rektyfikacja spirytusu rozcieńczonego. Natomiast przy działaniu ługiem rozcieńczanie nie jest konieczne, gdyż aldehydy równie dobrze ulegają zżyczeniu w roztworze alkoholowym.



Rycina 3.

Przeprowadzono trzy próby oczyszczania rektyfikatu III gat., zmieniając niektóre parametry, jak czas odbioru pierwszych frakcyj, czas ogrzewania nabitca z ługiem w kubie przed rektyfikacją, temperaturę ogrzewania i t. p. Ług do nabitca dodawano w mieszalniku na 12 godz przed wlaniem do kuba. Podczas rektyfikacji prowadzono analizę na zawartość aldehydów w poszczególnych frak-

⁷⁾ G Foth, Handbuch der Spiritusfabrikation, 1929. str. 766.

cyjach (analiza ta prowadzona w warunkach fabrycznych dawała tylko wyniki orientacyjne).

Próba I. Oczyszczaniu poddano 3140 l rektyfikatu III gat. o mocy 95,6° (3002 l 100°), zadane 18,1 kg technicznego NaOH w 200 l wody. Przebieg procesu rektyfikacji był następujący:

Data	Godz.	Moc	Ilość spiryt. w zbiorniku w l obj	Odbierano spiryt. l/godz	Aldehydy g/l alk. abs	° w kubie
V.35.	7,40	puszczono parę do węzownicy w kubie				—
„	8,40	puszczono wodę na deflegmator				65
„	8,50	kolumna zaczęła pracować				74
„	11,15	puszczono wodę na chłodnicę				—
„	12,00	96,3	początek odbierania		3,0	79
„	13,00	96,7	80	80	0,8	80
„	14,00	96,9	170	90	0,4	80
„	14,30	96,9	260	—	—	—
„	14,30	odpęd skierowano do innego zbiornika				—
„	15,00	96,9	100	—	0,3	79,5
„	16,00	96,4	220	120	—	79,5
„	17,00	95,3	550	330	—	79,5
„	18,00	96,3	700	150	—	79,5
„	19,00	96,5	820	120	—	79,5
„	20,00	96,4	1000	180	—	79,5
„	21,00	96,3	1220	220	—	79,5
„	22,00	96,0	1450	230	—	80
„	23,00	96,1	1675	225	—	80
„	24,00	96,1	1925	250	—	80
8.V.35.	1,00	96,1	2150	225	—	85
„	2,00	96,4	2400	250	—	98
„	3,00	94,7	2600	200	—	98
„	3,30	89,6	2650	—	—	98,5

Odpęd skończono o godz 3,30. W wyniku oczyszczania otrzymano 260 l przedgonu o mocy 96,4° (250,6 l 100°) i zawartości aldehydów ok. 2 g/l alk. abs. oraz spirytusu oczyszczonego 2650 l o mocy 95,9° (2541,4 l 100°) i zawartości aldehydów ok. 0,08 g/l alk. abs. Zatem spirytus ten całkowicie nadaje się do denaturacji. Aldehydów zniszczono ługiem (względnie ulotniło się podczas ogrzewania) ok. 71%.

Aby móc obliczyć wydatek ciepła na prowadzenie rektyfikacji, mierzono wodę kondensacyjną z węzownicy, ogrzewającej kolumnę: otrzymano 13,5 mierników 500 l skroplin; pary użyto więc 6750 kg.

Cała próba trwała 20 godz. Wody chłodzącej użyto 188 m³.

Ciekawy jest spadek zawartości aldehydów w spirytusie pod kloszem w miarę oddystylowania spirytusu z kuba. Spadek ten przedstawiony jest na załączonym wykresie (rycina 3).

Próba II. Ponieważ należało przypuszczać, że szybkie ogrzanie kuba i kolumny w próbie I może spowodować odpędzenie aldehydów do góry kolumny, a przez to działanie ługu sprowadzić tylko na resztę pozostałą w kubie, przeto w próbie tej postanowiono ogrzewać zawartość kuba tylko do 50° w ciągu 3 godz (kolumna nie pracowała i pozostawała zimna), puszczając jednocześnie

wodę nie na deflegmator, lecz na chłodnicę. To ostatnie mogło spowodować wytworzenie w aparaturze pewnej, nieznacznej zresztą, próżni, która mogłaby działać w sensie odsysania aldehydów ze spirytusu.

Rektyfikacji poddano 3000 l 100° rekt. III gat. o mocy 95,7°, zadane 18,1 kg techn. NaOH w 200 l wody. Poza tem w kubie została pozostałość z poprzedniego nabicia (ok. 200 l cieczy).

Szczegółowy przebieg procesu rektyfikacji był następujący:

Data	Godz.	Moc	Ilość spiryt. w zbiorniku w l obj.	Odbierano spirytus l/godz	Aldehydy g/l alk. abs	° w kubie
8.V.35	8,30	puszczono parę do węzownicy				—
„	9,00	puszczono wodę na chłodnicę				30
„	12,30	puszczono wodę na deflegmator				50
„	13,30	90,3	początek odbierania		—	78
„	14,00	94,1	40	—	—	78
„	14,30	96,1	80	80	1,5	79,5
„	15,00	96,5	120	80	—	79,5
„	16,00	96,7	240	120	—	78,5
„	16,35	96,8	260	—	0,4	78,5
„	16,35	96,8	odpęd skierowano do innego zbiornika			—
„	17,00	96,8	100	—	—	79,5
„	18,00	96,6	300	200	—	79,5
„	19,00	96,6	500	200	—	79,5
„	20,00	96,5	725	225	—	79,5
„	21,00	96,6	950	225	—	80
„	22,00	96,4	1150	200	—	80
„	23,00	96,2	1300	150	—	80
„	24,00	96,2	1500	200	—	79
9.V.36	1,00	96,2	1700	200	—	80
„	2,00	95,8	1900	200	—	80
„	3,00	96,0	2090	190	—	90
„	4,00	96,0	2260	170	—	80
„	5,00	95,8	2450	190	—	100
„	6,00	93,9	2620	170	—	100
„	7,00	95,4	2700	80	—	100
„	8,00	76,8	2850	150	—	100

Odpęd ukończono o godz 8,30; pod koniec odpędu ukazały się pod kloszem fuzle, a następnie moc spadła do zera. Z tego wynika, że nieco większe rozcieńczenie cieczy (pozostałość z poprzedniego odpędu) w kubie pozwala na normalne zakończenie rektyfikacji, gdy węzownica w kubie jest cały czas pokryta cieczą. Cała próba trwała 24 godz; wody chłodzącej użyto 215 m³.

W wyniku rektyfikacji otrzymano 270 l przedgonów (wraz z końcową frakcją) o mocy 92,8° i zawartości aldehydów ok. 1,3 g/l oraz spirytusu oczyszczonego 2850 l o mocy 95,7° i zawartości aldehydów ok. 0,06 g/l; spirytus ten nadaje się do denaturacji bez zastrzeżeń. Aldehydów usunięto ok. 85% Pary użyto 6500 kg.

Obydwie frakcje z tej próby zmieszano, celem użycia ich do denaturacji; zawartość aldehydów po zmieszaniu (z obliczenia): 0,16 g/l alk. abs.

Próba III. Miała ona na celu ostateczne ustalenie metody praktycznej oczyszczania rekt. III gat. Ponieważ z próby poprzedniej wynika, że lepsze rezultaty daje dłuż-

sze ogrzewanie aldehydów z ługiem w kubie, przeto zastosowano je i przy tej próbie. Pozostałość z kuba z dwu prób poprzednich spuszczone, a dodano do nabicia dodatkowo 200 l wody, aby przy końcu rektyfikacji węzownica w kubie była pokryta cieczą, co pozwala na normalne zakończenie rektyfikacji. Przy ogrzewaniu zawartości kuba przed rektyfikacją wodę dano również tylko na chłodnicę (jak w próbie II). Rektyfikacji poddano 3000 l 100° rekt. III gat. o mocy 95,7°, zadane ługiem jak w próbach poprzednich.

Szczegółowy przebieg procesu rektyfikacji był następujący:

Data	Godz.	Moc	Ilość spiryt. w zbiorniku w l obj.	Odbierano spirytusu l/godz.	t° w kubie
9.V.35	9,00		puszczono parę do węzown.		
"	9,30		puszczono wodę na chłodn.		30
"	12,00		puszczono wodę na deflegmator		50
"	13,00	93,5	początek odbierania		76,5
"	14,00	96	60	60	78,5
"	15,00	96,7	125	65	79
"	15,30	96,7	150	—	79
"	15,30		odpęd skierowano do innego zbiorn.		
"	16,00	96,6	100	—	79,5
"	17,00	96,3	300	200	80
"	18,00	96,3	500	200	80
"	19,00	96,0	800	300	80
"	20,00	96,4	1020	220	80,5
"	21,00	96,7	1220	200	80,5
"	22,00	96,6	1350	130	80
"	23,00	96,3	1560	210	81
"	24,00	96,3	1760	200	81
10.V.35	1,00	96,3	1930	170	81
"	2,00	96,0	2130	200	81
"	3,00	96,3	2360	230	81
"	4,00	96,4	2500	140	82
"	5,00	96,2	2650	150	86
"	6,00	96,2	2770	120	94
"	7,00	94,8	2870	100	95
"	7,30	86,0	2920		97
"	7,50	75,0	2975	zamknięto parę	98

Pod koniec odpędu pokazały się fuzle (1,5 l), a następnie moc płynu pod kloszem spadła do zera. Aldehydów nie oznaczono, gdyż próba ta miała być normalnym przebiegiem oczyszczania rektyfikatu III gat.

Otrzymano 150 l przedgonu o mocy 95,7° i zawartości aldehydów ok. 3 g/l alk. abs. oraz spirytusu oczyszczonego 2975 l mocy 95,7° o zawartości aldehydów 0,12 g/l; frakcja ta stanowi 94,9% spirytusu z nabicia i nadaje się bezpośrednio do denaturacji. Frakcja początkowa (4,8%), stanowi odpadek z powodu zbyt dużej zawartości aldehydów. Spirytus ten może być użyty do wyrobu politur i lakierów, do napędu motorów względnie do ponownego oczyszczenia.

Aldehydów usunięto 77%.

Próba trwała 23 godz.; wody chłodzącej zużyto 210 m³. Usunięcie mniejszej ilości aldehydów, niż w próbie poprzedniej tłumaczyć można tylko krótszym czasem nagrze-

wania kuba na początku (w porównaniu z próbą II).

Po próbie spuszczone ciecz z kuba. Kub nie został widocznie nagryziony przez ług. U dołu kuba i na węzownicy zauważono czarny, smolisty osad (żywica z aldehydów).

Koszty oczyszczania.

Bezpośrednie koszty oczyszczania rektyfikacji III gat. wynoszą ok. 3 groszy na liter spirytusu oczyszczonego, a zatem są nieco wyższe od normalnej rektyfikacji. Przyczyną zwiększenia kosztów jest ług sodowy, stosowany jako chemiczny czynnik oczyszczający. W kosztach oczyszczania uwzględniono następujące pozycje: robocizna, światło, para grzejna, woda chłodząca, ług i zaniki rektyfikacyjne (po cenie rekt. III gat.).

Prawdopodobnie przy oczyszczaniu na aparatach normalnych (dużego typu) kosztą oczyszczania jeszcze obniżą się.

Oczyszczanie rektyfikatów III gatunku na skalę fabryczną.

Dodatknie wyniki prób laboratoryjnych i półfabrycznych skłoniły P. M. S. do stosowania metody oczyszczania rektyfikatów III gat. zapomocą ługu sodowego i rektyfikacji na skalę fabryczną. Ostatecznie metoda ta ukształtowała się w sposób następujący:

1) Zarówno podczas działania ługiem, jak i rektyfikacji nabicia nie rozcieńcza się (z wyjątkiem wody, w której rozpuszczony jest ług).

2) Ług sodowy stosuje się w ilości 1 g NaOH i 1 g aldehydów w spirytusie.

3) Nabicie po zadaniu ługiem powinno stać w rozcieńczaczu 12—24 godz przed spuszczeniem do kuba.

4) Ogrzewanie wstępne prowadzi się w ciągu 6 godz, przyczem jaknajszybciej należy osiągnąć w kubie temperaturę 70°.

5) Po podgrzewaniu wstępnie należy pozwolić i równomiernie podgrzewać kolumnę silniej (w ciągu godziny), aby kolumna zaczęła pracować, a ciśnienie w kolumnie osiągnęło normalną swą wysokość, np. 1500 mm słupa wody w aparacie Savalle'a; w ciągu następnej godziny należy trzymać kolumnę pod tem ciśnieniem (zwiększając dopływ wody na deflegmatorze) celem zwiększenia koncentracji niezniszczonych aldehydów u góry kolumny.

6) Wodę na deflegmator należy puścić od początku ogrzewania (jeśli aparat sitowy, w którym spływ flegmy na dół jest znacznie łatwiejszy, niż w kolumnie kapslowej; w wypadku kolumny kapslowej należy puścić wodę na chłodnicę od początku grzania, aby wytworzona w aparacie wskutek tego niewielka próżnia odsysała aldehydy ze spirytusu.

7) Wodę na chłodnicę puszcza się na 15 min przed rozpoczęciem odbioru.

8) Przedgony odbiera się z szybkością minimalną, stanowiącą najwyżej 10% odbioru maksymalnego danego aparatu; z chwilą uzyskania w spirytusie pod kloszem $0,7 \div 0,5$ g/l alk. abs. aldehydów, co zwykle następuje po odebraniu $3 \div 5\%$ nabitcia, należy ukończyć odbiór przedgonów.

9) Spirytus oczyszczony można odbierać z szybkością maksymalną dla danego typu aparatu, zwiększając odbiór stopniowo po przedgonach, (aby aparat pracował równomiernie); szybkość odbioru jest tu uwarunkowana jedynie mocą odbieranego spirytusu (nie niżej od $92,5^{\circ}$, gdyż denaturat monopolewy ma moc 92°) oraz sprawnością przewodów i przepływomierzy; szybkość ta przy normalnych aparatach rektyfikacyjnych dochodzi do 1100 - 1300 l/godz. Frakcja spirytusu oczyszczonego stanowi ok. 94% nabitcia.

10) Fuzle (III gat. końcowy) należy odebrać osobno.

11) Odpęd należy prowadzić, aż moc pod kloszem spadnie do zera.

12) Co $4 \div 6$ nabić należy oczyścić kub i węzownicę od żywicy aldehydowej, aby nie było niepotrzebnych strat ciepła.

Do tej pory wyżej opisaną metodą przeobiono w oddziale rektyfikacyjnym wytwórni P. M. S. w Starogardzie 174062 l 100° rektyfikatu III gat. o zawartości aldehydów

1,8 g/l alk. abs. Otrzymano 161032 l 100° spirytusu do denaturacji ($92,5\%$) oraz 8700 l 100° przedgonów (5%), 617 l 100° III gat. końcowych ($0,4\%$) i 3713 l 100° zaników ($2,1\%$). Trzy odpędy przeprowadzono na aparacie systemu Savalle, dwa — na aparacie systemu Pampe.

Streszczenie.

Praca niniejsza miała cel czysto technologiczny uzyskania spirytusu, nadającego się do denaturacji, z rektyfikatu III gat.

Na zasadzie przeprowadzonych prób stwierdzono, że przez działanie ługu sodowego można zniszczyć ok. 80% aldehydów w rekt. III gat., a następnie przez rektyfikację otrzymać produkt nadający się bezpośrednio do produkcji denaturatu w ilości ok. $93 \div 95\%$ nabitcia. Przedgonów przy rektyfikacji odbiera się $3 \div 5\%$ nabitcia; znajdują one zastosowanie do napędu motorów, do wyrobu lakierów i politur — względnie mogą być użyte zpowrotem do oczyszczania.

ZUSAMMENFASSUNG.

Reinigung und Nutzbarmachung von Spiritus I. Die Reinigung von Rektifikaten III Sorte.

Es sollten diese Rektifikate zu Brennspritus verarbeitet werden. In den Versuchen wurde festgestellt, dass durch Natronlauge ca. 80% Aldehyde vernichtet werden können, worauf durch Rektifikation in einer Ausbeute von ca. $93-95\%$ ein Produkt gewonnen wird, das sich unmittelbar zu Brennspritus eignet. An Vorlauf werden dabei $3-5\%$ der Ladung gewonnen, welche als Kraftstoff oder in der Lackindustrie verwendet werden können.

Badanie napięć powierzchniowych wodnego roztworu cyjanamidu oraz mocznika.

Recherches sur les tensions superficielles de la cyanamide et de l'urée en solution aqueuse

ADAM WIADROWSKI

Zakład Chemji Rolniczej U. J.

Nadeszło 17 lutego 1936

Celem zbadania, czy sorbcja azotu z mocznika oraz z cyjanamidu posiada charakter fizycznej sorbcji, wykonano doświadczenia z ilem, przy których czas trwania procesu wynosił $\frac{1}{2}$ godziny przy różnych stężeniach a mianowicie: 19, 37, 74, 188, 370 oraz 730 mg azotu na 100 g gleby. Z doświadczeń tych nad sorbcją azotu z mocznika oraz z cyjanamidem, po przeliczeniu uzyskanych rezultatów według wzoru Freundlicha:

$$a = b \cdot c^{\frac{1}{n}}$$

(który określa zależność między stężeniem roztworu c , a ilością pochłoniętej substancji a) wynika z dużym prawdopodobieństwem, że przy użyciu ilem zarówno sorbcja azotu cyjanamidem, jak i mocznika, posiada charakter sorbcji fizycznej.

Zjawisko sorbcji fizycznej uzależnia się od obniżenia lub od zwiększenia napięcia powierzchniowego cieczy. Przy stosowaniu substancji, które obniżają napięcie powierzchniowe, następuje przyciąganie ich przez cząstki stałe oraz gromadzenie na powierzchni roztworu; w tym wypadku mówimy o sorbcji dodatniej. Gdy zaś substancja powoduje zwiększenie napięcia powierzchniowego, wtenczas następuje ich odpychanie — mamy w takim wypadku sorbcję ujemną.

Celem określenia wpływu mocznika oraz cyjanamidem na napięcie powierzchniowe cieczy wykonano oznaczenia napięć powierzchniowych wodnego roztworu cyjanamidem oraz mocznika jedną z metod dynamicznych. mianowicie stalagmometryczną. Oznaczenia napięć powierzchniowych wykonano z wodą, z cyjanamidem oraz z mocznikiem w tempe-

raturze 16°. Do oznaczeń używano roztworów o zawartości 730 mg azotu w 200 cm³ roztworu, a więc odpowiadających stężeniu 730 mg azotu na 100 g gleby, jakie stosowano przy doświadczeniach nad sorbcją azotu z mocznika i z cyjanamidu.

TABLICA 1.

Oznaczenie napięcia powierzchniowego roztworu cyjanamidu oraz mocznika w temp. pokojowej (16°)

dla wody:

pomiar	kropel
I	— 89
II	— 89
III	— 88
IV	— 89
V	— 89
VI	— 89
VII	— 90
VIII	— 89
IX	— 89

średnio 89

$$\sigma_1 = 72,9 - 0,155(t - 18^\circ) \text{ dn/cm}$$

$$\sigma_{16^\circ} = 73,2 \text{ dn/cm}$$

dla cyjanamidu:

(stężenie 730 mg N w 200 cm³)

pomiar	kropel
I	— 91
II	— 92
III	— 92
IV	— 91
V	— 92
VI	— 91
VII	— 90
VIII	— 91
XI	— 91
X	— 91

średnio 91

$$\sigma = 71,7 \text{ dn/cm}$$

dla mocznika:

(stężenie 730 mg N w 200 cm³)

pomiar	kropel
I	— 92
II	— 92
III	— 92
IV	— 91
V	— 92
VI	— 93
VII	— 92
VIII	— 92
IX	— 91
X	— 92

średnio 92

$$\sigma = 70,7 \text{ dn/cm}$$

Oznaczenia te wykazały, że tak cyjanamid jak i mocznik zmniejszają nieco napięcie powierzchniowe w stosunku do wody; na podstawie uzyskanych wyników wnosimy, że mocznik oraz cyjanamid w pierwszych sta-

dach sorbcji, zachodzącej w glebie, ulegać mogą sorbcji fizycznej.

Z wzrostem temperatury napięcie powierzchniowe zmniejsza się. Wpływ temperatury na wartość napięcia powierzchniowego 1% roztworu mocznika badał Lewis¹⁾ i stwierdził, że podwyższenie temperatury powoduje obniżenie napięcia powierzchniowego tego roztworu. Celem sprawdzenia wpływu podwyższenia temperatury na napięcie powierzchniowe roztworu mocznika, wzięto roztwór o stężeniu 730 mg azotu w 200 cm³ roztworu, co odpowiada 0,8% roztworu mocznika, i badano napięcie powierzchniowe tego roztworu w podwyższonej temperaturze, a mia-

TABLICA 2.

Oznaczenie napięcia powierzchniowego roztworu mocznika w podwyższonej temperaturze (60°)

dla wody:

dla mocznika:

(stężenie 730 mg N w 200 cm³)

pomiar	kropel	pomiar	kropel
I	— 96	I	— 100
II	— 96	II	— 101
III	— 96	III	— 100
IV	— 95	IV	— 100
V	— 96	V	— 100

średnio 96

$$\sigma = 66,4 \text{ dn/cm}$$

średnio 100

$$\sigma = 63,7 \text{ dn/cm}$$

nowicie w 60°. Wynik tego doświadczenia potwierdził badania Lewisa, że ze wzrostem temperatury obniża się napięcie powierzchniowe roztworu mocznika.

RESUMÉ.

Les essais sur la sorption de la cyanamide de chaux de commerce, de la cyanamide pure et de l'urée, par la terre glaise, ont démontré qu'ainsi l'urée que la cyanamide de chaux et la cyanamide pure subissent une sorption physique pendant les premières phases de la réaction. On a constaté que la tension superficielle des solutions de la cyanamide pure et de l'urée avait diminué en comparaison de l'eau.

Siarczany glinu i żelaza jako odbarwiacze

Le sulfate d'aluminium et le sulfate de fer comme substances décolorantes

EDWARD ERDHEIM

Drohobycz.

Nadeszło 19 marca 1936.

Biluchowski i Dobrowolski¹⁾ otrzymali bardzo interesujące wyniki, zastępując przy rafinacji parafiny kwas siarkowy siarczanem żelazowym.

W swoim czasie wyraziłem pogląd²⁾, że podczas odbarwiania ziemiemi odbarwiającymi powstaje lak barwnika przez zespolenie się barwnika oleju mineralnego, czy też ro-

ślinnego z glinem, żelazem, wapnem lub magnezem, które zawarte są w postaci różnych związków w ziemiach odbarwiających. To swoje zapatrywanie starałem się udowodnić w całym szeregu odnośnych badań³⁾.

¹⁾ Mac. C. Lewis. *Über die Oberflächenspannung wässriger Lösungen und die Laplaceschen Konstanten.* — Z. physik. Chem. **74**, 624, (1910).

³⁾ Erdheim i Schneider, *Petroleum* **31**, 16z., (1935); Erdheim, *Petroleum* **31**, z. 29, (1935); Erdheim, *Oele, Fette, Wachse* z. 1, 6, (1935).

¹⁾ Biluchowski i Dobrowolski, *Przemysł Naft.* 309. (1934).

²⁾ Erdheim, *Przemysł Naft.* 156 (1935).

Ciekawe wydawało się w związku z powyższym stwierdzenie, w jaki sposób siarczan glinowy i żelazowy nadawać się będą jako odbarwiacze, przyczem próby należało przeprowadzić w ten sposób, by zapobiec działaniu jonu SO_4^{--} . Staralem się to osiągnąć w ten sposób, że odbarwianie przeprowadzałem w temperaturze pokojowej (około 20°).

Jako odbarwiaczy użyłem: 1) siarczanu glinu 15/16, 2) siarczanu żelazowego bezwodnego, 3) mieszaniny obu poprzednich w stosunku 1 : 1, oraz dla porównania 4) ziemi odbarwiającej *Montana S*.

Odbarwiano trzy roztwory zabarwione w różnym stopniu schodnickim olejem wulkanowym, przyczem jako rozpuszczalnika dla oleju wulkanowego użyto benzyny o ciężarze gatunkowym 0,705 przy 15°. Trzy te roztwory benzynowe, nazywane poniżej „roztwór I”, „roztwór II” i „roztwór III” posiadały stopnie zabarwienia, które stały do siebie w stosunku 100 : 185 : 500, przyczem najciemniejszy roztwór posiadał barwę ciężkiego oleju maszynowego.

Do odbarwiania wybrałem dlatego powyższe roztwory, ponieważ podczas swych prac miałem sposobność przekonać się, że manipulacja niemi jest łatwa, są one łatwe do zreprodukowania, a odbarwić je można bez ogrzewania, co w danym wypadku wydawało się ważne.

Odbarwiania dokonywano w ten sposób, że wytrząsano każdorazowo 40 cm^3 roztworu, który odbarwiano, z 0,5 g odbarwiacza przez 10 *min* we flaszce z doszlifowanym korkiem przez przeciąg 10 *min*. Następnie zostawiano przez $\frac{1}{2}$ *godz* w spokoju, wytrząsano powtórnie przez 10 *min* i następnie po osadzeniu się odbarwiacza po 20 *godz*, oznaczano odbarwienie kolorymetrem Helligego. Wyniki zestawione są w poniższej tabelicy 1.

Cyfry podane w rubryce „liczby stosunkowe” wyliczono w ten sposób, że założono, iż odbarwienie danym odbarwiaczem najjaśniejszego roztworu, a więc „Roztworu I” równa się 100. Wedle tego obliczono następnie liczby stosunkowe dla obu pozostałych roztworów ciemniejszych.

Również cyfry tabelicy 1 wskazują jasno na to, że oba użyte do odbarwiania siarczany, lub ich mieszanina posiadają przy roztworze I siłę odbarwiającą o średnio 60% mniejszą, aniżeli *Montana S*. Jeszcze gorzej przedstawia się siła odbarwiająca siarczanów przy ciemniejszym roztworze II, gdzie jest średnio o 84% mniejsza aniżeli siła odbarwiająca *Montana S*. Przy roztworze najciemniejszym, roztworze III, odbarwiają siarczany już tylko bardzo słabo, o około 93,5% gorzej, aniżeli *Montana S*.

Porównując ze sobą siłę odbarwiania obu użytych siarczanów oraz ich mieszaniny, wi-

TABLICA 1.

TABELA 1.

Odbarwiacz	Odbarwienie %	Liczba stosunkowa
Entfärbungsmittel	Entfärbung %	Verhältniszahl
Roztwór I. Lösung I.		
$Al_2(SO_4)_3$	29,2	100
$Fe_2(SO_4)_3$	33,3	100
$Al_2(SO_4)_3 + Fe_2(SO_4)_3$ 1 : 1	30,8	100
<i>Montana S</i>	79,2	100
Roztwór II. [Lösung II.]		
$Al_2(SO_4)_3$	16,7	57,2
$Fe_2(SO_4)_3$	12,5	37,5
$Al_2(SO_4)_3 + Fe_2(SO_4)_3$ 1 : 1	14,6	47,4
<i>Montana S</i>	79,2	100
Roztwór III. Lösung III.		
$Al_2(SO_4)_3$	7,5	25,7
$Fe_2(SO_4)_3$	2,5	7,5
$Al_2(SO_4)_3 + Fe_2(SO_4)_3$ 1 : 1	5,0	16,2
<i>Montana S</i>	78,3	98,9

dzimy, że najlepiej odbarwia siarczan żelaza, następnie idzie siarczan glinu, odbarwienie spowodowane przez mieszaninę obu tych siarczanów odpowiada średniej arytmetycznej odbarwień obu poszczególnych siarczanów, przyczem nie zgadza się to dokładnie jedynie w wypadku roztworu I, gdzie znajdujemy nieznaczną różnicę (30,8% zamiast 31,25%).

Z powyższego widocznem jest, że siła odbarwiająca siarczanu glinowego i żelazowego jest niewielka. Środki te jako odbarwiacze do użycia przemysłowego zapewne nadawać się nie będą.

Streszczenie.

Zbadano siłę odbarwiającą siarczanu glinowego i żelazowego, odbarwiając roztwory oleju wulkanowego pochodzenia schodnickiego w benzynie, przyczem stwierdzono, iż w porównaniu z ziemią odbarwiającą *Montana S*, siła ta jest niewielka.

ZUSAMMENFASSUNG:

Aluminium und Eisensulfat als Entfärbungsmittel

Nach Biluchowski und Dobrowolski¹⁾ ist bei der Raffination von Paraffin die Schwefelsäure durch Ferrisulfat ersetzbar. In eigenen Arbeiten^{2,3)} wird die Wirkung der Bleicherden auf eine Farbflackbildung zwischen dem Farbstoff und dem Al, Fe, Ca und Mg der Bleicherden zurückgeführt. Es war also zu erforschen, ob $Al_2(SO_4)_3$ und $Fe_2(SO_4)_3$ als solche brauchbare Entfärbungsmittel sind. Drei Lösungen von Vulkanöl aus Schodnica-Rohöl wurden in Benzin

vom spec. Gew. 0,705 bei 15° gebleicht; die Farbtiefen der drei Lösungen standen im Verhältnis 100 : 185 : 500 zu einander. Die dunkelste Lösung hatte etwa die Farbe eines schweren Maschinenöls. Die Resultate der Entfärbung, wobei jeweils 40 cm³ Lösung mit 0,5 g Entfärbungsmittel entfärbt wurden, sind in Tabelle 1 und zusammengestellt. Die Verhältniszahlen in der Tabelle wurden errechnet,

indem die Entfärbung bei der hellsten Lösung I, zu 100 angesetzt und die der beiden anderen Lösungen in Prozenten davon ausgedrückt wurden. Aus des Tabelle ist ersichtlich, dass $Al_2(SO_4)_3$ und $Fe_2(SO_4)_3$, wie auch ihr Gemisch nur schwach entfärben und sich in der Praxis wahrscheinlich überhaupt nicht als Entfärbungsmittel eignen würden.

DR. HENRYK STILMAN

Krajowe surowce dla przemysłu gumowego

Sur les matières premières d'origine polonaise pour l'industrie du caoutchouc.

Rozwijająca się coraz pomyślniej motoryzacja kraju, łączy się ściśle z całego szeregu zagadnieniami, jak budowa dróg, zaopatrzenie w tanie paliwo itp. i potraça pośrednio o przemysł gumowy, którego ważności dziś nie da się zaprzeczyć.

Wyjściowym surowcem dla produkcji artykułów gumowych jest sprowadzany z tropikalnych krajów kaczuk naturalny. Wypływająca stąd siłą rzeczy zależność od surowca zasadniczo otrzymywanego tylko z zagranicy, wysunęła zagadnienie syntezy kaczuku bezsprzecznie na czoło wszystkich problemów tego przemysłu. W Rosji i Niemczech są już czynne pierwsze urządzenia produkujące syntetyczny kaczuk (w Niemczech t. zw. *Buna-Kautschuk*), który jak wykazują badania laboratoryjne i praktyczne, pod niejednym względem (mechaniczny opór na starcie, odporność wobec organicznych rozczynników) stoi wyżej niż naturalny. Tem samym problem ten wchodzi na normalne tory realizacji, z którą łączy się przede wszystkim zagadnienie potaniaenia tego produktu, tymczasowo o wiele droższego niż naturalny. W naszym Chemicznym Instytucie Badawczym prowadzone są prace nad syntezą kaczuku (nazwanego *kerem*) w intensywnym tempie i w ostatnim sprawozdaniu działu syntezy kaczuku, możemy zauważyć pomyślnie polepszenie wydajności, co znowu posuwa o krok naprzód całą sprawę. W każdym jednakowoż razie wydaje się rzeczą pewną, że jeszcze długo my, jak i inne kraje mające przemysł gumowy, będziemy zmuszeni sprowadzać ten podstawowy surowiec z zagranicy. W tym miejscu wypada poruszyć sprawę regeneratu, odgrywającego dziś, wobec wysokiej ceny kaczuku, dużą rolę w budowie mieszanki dla pewnych przynajmniej artykułów. O ile mi wiadomo, sprawa ta mimo swej aktualności, nie weszła u nas jeszcze w stan poważnych rozważań.

Oprócz kaczuku używa się dla sporządzania mieszanki kaczukowej jeszcze rozlicznych substancji jak przyspieszaczy wulkanizacyjnych, antyutleniaczy, napelniaczy, barwników i na tym polu możemy już dziś mówić o poważnym rozroście krajowych działów przemysłu, które dostarczając wyżej wymienionych substancji, przyczyniają się do uniezależnienia się od zagranicy. Zaczynijmy przegląd nasz od przemysłu syntezy organicznej, któremu zawdzięczamy tak ważne przyspieszacze wulkanizacyjne. Mamy obecnie w kraju dwie fabryki produkujące najważniejsze typy przyspieszaczy wulkanizacyjnych i antyutleniaczy, sprowadzane dawniej głównie z Niemiec. Tutaj stwierdzić możemy duży postęp w osiągniętej przez nie jakości, którą dorównują naogół produktom zagranicznym. Wybitna współpraca na tym polu Państwowego Instytutu

Przeciwgazowego, której rezultatem są ostatnio wydane *Tymczasowe warunki techniczne na przyspieszacze i antyutleniacze*, wypracowane w porozumieniu z delegatami poszczególnych fabryk gumowych i zainteresowanych fabryk przyspieszaczy, daje pełną rękojmię, że produkowane preparaty, zachowując swą czystość i jednolitość, spełnią doskonale swą rolę przy tak ważnym procesie wulkanizacji.

Dużo uwagi i pracy poświęcono sprawie produkowania aktywnej sadzy gazowej. Będąc w szczęśliwym położeniu posiadaniu złóż ropnych i gazu ziemnego bliską nam była myśl zużytkowania tego ostatniego dla uzyskania tak cennej dla przemysłu gumowego aktywnej sadzy gazowej, której jedynym dziś źródłem jest Ameryka. Chlubna na tym polu działalność Polskich Zakładów Gazolinowych w Boryslawiu uzewnętrzniała się w wybudowaniu próbnego urządzenia dla produkcji takiej sadzy, której pierwsze i dalsze partje zostały już w paru fabrykach praktycznie i laboratoryjnie zbadane. Wyniki tych prób ujawniły natychmiast wielkie trudności w uzyskaniu produktu dorównującego amerykańskiemu, w szczególności co do aktywności; produkt amerykański wyrabiany z niesłychanie taniego materiału wyjściowego, jakim jest gaz ziemny, przy użyciu ogromnych i bardzo kosztownych urządzeń i na podstawie długiego doświadczenia personelu technicznego jest dziś bezkonkurencyjny i zapewne jeszcze długo będzie sprowadzany przez wszystkie kraje, mające przemysł gumowy. Przykład jednakże Niemiec, które i na tym polu dzisiaj przodują w wyścigu samowystarczalności, nie pozwala nam spocząć zwłaszcza, że ostatnie próbki (*Polonex C 37*) wykazały znaczne ulepszenia stopnia aktywności (szytywność), chociaż nie posiadają jeszcze innych bardzo cennych właściwości (odporność na nacięcie). Wydaje się być bezwzględnie słuszną opinią Zebrania Przedstawicieli Fabryk Gumowych w obecności delegatów M.W. i P. H. oraz Instytutu Przeciwgazowego, by dalsze prace eksperymentalne Polskich Zakładów Gazolinowych szły w kierunku uzyskania sadzy gazowej typu termatamicznego, skoro uzyskanie sadzy gazowej typu *Micronex* wydaje się niemożliwe przy realnej kalkulacji. W każdym razie jednak sadza produkowana musi być stale w jakości niezmiennej i jednolitej, co jedynie może zadecydować o jej użyteczności do mieszanek gumowych. Na dobro naszego przemysłu sadzowego należy zapisać to, że posiadamy krajową sadzę olejową o wysokiej czystości i jednolitości, używaną w dużych ilościach przez fabryki gumowe do celów barwienia. Ostatnio przybyła jeszcze jedna fabryka produkująca sadzę (nieaktywną) zbliżoną do typu niemieckiej *Durex*.

W dziale t. zw. napelniaczy nie możemy niestety za-

notować wielu pozycji aktywnych z braku naturalnych złóż. Jedynie kreda krajowa, zdobyła sobie rynek, chociaż stopniem przemiału jak i zawartością szkodliwego manganu ustępuje jeszcze zagranicznemu produktowi. Dalsze polepszenie jakości przez zwiększenie stopnia przemiału da się stosunkowo łatwo skutecznie i jest wskazane, chociaż nawet i wtedy nie potrafi taka kreda zwyczajna zastąpić kredy strąconej o większych własnościach aktywnych. Nasuwa się dlatego myśl podjęcia inicjatywy w kierunku produkcji aktywnych napełniaczy ze surowców krajowych (złóż mineralnych) jak kredy strąconej i węgla magnezu.

Jako aktywator wulkanizacyjny i napełniacz używany tlenek cynkowy (biel cynkowa) wyrabiany jest w kraju w kilku gatunkach i potrafi zaspokoić wszelkie stawiane mu wymagania. To samo można powiedzieć o kwasie stearynowym i stearynianie cynku. Jako napełniacz i jako aktywator wulkanizacyjny używane w małej ilości wapno produkowane jest w kraju w dostatecznie drobnym przemiale i czystości przy nieco większej zawartości manganu.

Ważną rolę spełniający w mieszance gumowej faktys, wyrabiany jest w kraju i to zarówno biały jak i brunatny. Jakkolwiek zwłaszcza ten ostatni nie dorównuje jeszcze zagranicznemu w ich odmianie najjaśniejszej, to jednak ostatnie próbki krajowego faktysu świadczą o dalszym kroku naprzód w ulepszeniu gatunku.

Osobną grupę stanowią białe pigmenty i barwniki organiczne i nieorganiczne. W grupie pierwszej mamy krajowe litopony w trzech gatunkach, w grupie barwników organicznych, dla artykułów gumowych, którym stawiane wymagania (trwałość w świetle, wobec kwasów, alkali itd.) są bardzo znaczne, stoimy w pomyślnych zaczątkach. Dział barwników nieorganicznych reprezentowany jest przez krajowe czerwienie żelaza, które po dalszym ulepszeniu przemiału śmiało konkurować mogą z zagranicznymi. Z pośród t.zw. zmiekczaczy mamy nieomal wszystkie ważniejsze w kraju, niektóre jak asfalt ropny wyrugowały z powodzeniem analogiczny produkt zagraniczny.

W budowie pewnych artykułów jak: opony, pasy pędne itd. ważną składową część stanowią tkaniny bawełniane i tutaj jesteśmy zaopatrzeni przez nasz wysoko rozwinięty przemysł tekstylny, który potrafił odpowiedzieć wymaganiom stawianym przy pewnych gatunkach specjalnych (cord), będąc jednakże skazanym na surowiec pochodzenia zagranicznego (bawełna egipska).

ZUSAMMENFASSUNG

Inländische Rohstoffe für die Kautschukindustrie.

Verfasser durchmustert kurz die im Innland hergestellten Rohstoffe der Kautschukindustrie wie synthetischer Rohkautschuk, Faktis, Gasruss, Vulkanisationsbeschleuniger, Antioxydatoren, Füllmaterialien, Aktivatoren, Gewebe, Pigmente, und Farbstoffe und zeigt die etwa vorhandenen Mängel auf.

Wiadomości bieżące

Nouvelles du jour

Fundacja imienia Feliksa Wiślickiego. Prezes Zarządu Tomaszowskiej Fabryki Sztucznego Jedwabiu inż. Feliks Wiślicki, z okazji 40-lecia swej pracy zawodowej, powołał do życia Fundację swego imienia, o kapitale trzystu tysięcy złotych. Celem Fundacji jest stworzenie podniety do prac naukowych we wszystkich dziedzinach chemii, a w szczególności w dziedzinie chemii koloidów i technologii włókna sztucznego.

Komitet Fundacji, w skład którego wchodzi kilkunastu przedstawicieli chemii teoretycznej i organizacji przemysłowych, rozporządza w roku bieżącym niewydatkowaną jeszcze sumą około 26 tysięcy złotych, stanowiącą dochód z ofiarowanego Fundacji majątku.

Dochód ten Komitet może wydatkować na subsydjowanie prac naukowych, na wydanie drukiem już wykonanych prac, oraz na stypendja dla osób, przygotowujących się do zawodowej pracy naukowej lub technicznej. Zainteresowane osoby i instytucje mogą zgłaszać odpowiednie propozycje listownie, do dnia 20-go listopada r. b. pod adresem Komitetu Fundacji: Warszawa, Wilcza 9A.

Pisma zapieczętowane. Opierając się na § 2 statutu Związku Przemysłu Chemicznego R. P. (Warszawa, Czackiego 1), Zarząd na posiedzeniu w dniu 30 lipca 1936 r. zadecydował przyjmowanie pism zapieczętowanych których celem ma być umożliwienie ustalania pierwszeństwa pomysłów w zakresie chemii czystej i stosowanej oraz pokrewnych działów nauki i wytwórczości przemy-

słowej. Zasady działania instytucji pism zapieczętowanych¹ są następujące:

REGULAMIN

instytucji pism zapieczętowanych.

1) Pisma zapieczętowane przyjmuje Związek Przemysłu Chemicznego, zobowiązując się do przechowywania ich w warunkach bezpieczeństwa i poufności, stosując w tym kierunku jaknajdalej idące środki ostrożności.

2) Pisma zapieczętowane są przechowywane w zasadzie przez lat 10, po czym następuje ich otwarcie, ewentualnie opublikowanie, jeżeli autor nie postanowi inaczej (punkt 3 regulaminu).

3) Autor, jako jedyny właściciel pisma zapieczętowanego, może je wycofać w każdej chwili, zalecić jego otwarcie, przed upływem okresu 10-letniego, lub zażądać dalszego przechowywania po upływie wymienionego okresu, aż do odwołania.

4) Pismo zapieczętowane powinno być złożone w Związku przez autora — osobiście lub przez osobę upoważnioną na piśmie, lub też przesłane listem poleconym. Opis pomysłu powinien być umieszczony w kopercie zaopatrzonej w imię, nazwisko i adres autora, oraz tytuł pomysłu (lub godło); koperta powinna być zapieczętowana pieczętką lakową autora. Koperta pierwsza (wewnętrzna) zostaje włożona do drugiej koperty (zewnątrznej) opieczętownej lakowymi pieczętkami Związku, oraz prywatną pieczętką lakową Dyrektora Związku lub jego zastępcy.

Na kopercie zewnętrznej wpisane zostaje imię, nazwisko i adres autora, numer kolejny, data złożenia pisma w Związku, ewentualnie godło, co potwierdza własnoręcznym podpisem Dyrektor Związku lub jego zastępca.

Związek wydaje potwierdzenie złożenia pisma *zapieczętowanego* autorowi lub osobie przezeń upoważnionej, lub też przesyła odnośny dowód listem poleconym, pod adresem wskazanym przez autora.

Związek prowadzi specjalną księgę dla protoklnego rejestrowania, według kolejnych numerów złożonych *pism zapieczętowanych* protokół podpisuje Dyrektor Związku lub jego zastępca oraz składający pismo *zapieczętowane* lub jeden z członków Zarządu Związku upoważniony przez Prezydium. W najbliższym numerze organu Związku, ukazującym się po złożeniu pisma *zapieczętowanego* Związek zamieszcza notatkę, stwierdzającą fakt złożenia pisma, z kolejnym numerem, imieniem i nazwiskiem autora oraz ewentualnym tytułem pomysłu lub godłem.

5) Tytułem zwrotu kosztów manipulacyjnych, przechowywania i ewentualnej publikacji pobiera Związek od każdego złożonego pisma *zapieczętowanego*.

zł. 50 od osób prawnych (przedsiębiorstw, instytucyj itd.),

zł. 10 od osób fizycznych.

Znanię wysokości powyższych opłat ustala, aż do odwołania Zarząd.

6) Treść i forma pisma *zapieczętowanego* zależy całkowicie od uznania autora. Przedmiotem pisma *zapieczętowanego* może być pomysł techniczny, koncepcja naukowa, koncepcja gospodarcza, lub spostrzeżenie historyczne, z zakresu podanego na wstępie.

7) Na piśmienne żądanie autora lub po upływie lat 10 — pismo *zapieczętowane* zostaje otwarte na najbliższym posiedzeniu Zarządu — po czym (w zależności od rezultatu zbadania przez osoby kompetentne, zaproszone przez Zarząd) Zarząd uchwała:

a) termin opublikowania tekstu w całości lub skrócie, z ewentualnym dołączeniem komentarzy, lub też

b) bezpośrednio przekazanie do specjalnego archiwum Związku.

8) Śmierć autora nie przerywa ustalonego w punkcie 2 niniejszego regulaminu okresu 10-ciolecia przechowywania przez Związek pisma *zapieczętowanego*, chyba że autor przy złożeniu pisma zadysponował inaczej.

9) Z tytułu podjęcia się przechowania pisma *zapieczętowanego* Związek nie ponosi żadnej odpowiedzialności prawnej, w razie uszkodzenia, zaginięcia, zniszczenia lub naruszenia jego poufności — jeżeli fakty te zostały spowodowane okolicznościami od Związku niezależnymi. Ponadto Związek nie przyjmuje na siebie zobowiązania zapewnienia autorowi na drodze urzędowej, uzyskania prawa pierwszeństwa dla jego pomysłu.

10) Z samego faktu złożenia pisma *zapieczętowanego* wynika, że autorowi znane są przepisy niniejszego regulaminu.

V Międzynarodowy Kongres Techniczno-Chemiczny Przemysłów Rolniczych, odbędzie się 12 — 17 lipca

1937 r. w Scheveningen w Holandji pod protektoratem Królowej, ministra Dr. H. Colijna i innych wysokich osobistości. Komitetowi naukowemu prezyduje Prof. Dr. inż. G. van Iterson Jr. Kongres obradować będzie w następujących Działach, Grupach i Sekcjach: Dział I ogólnonaukowy: Sekcje 1) biologja, 2) analiza; Dział II rolniczy: Sekcje 3) gleboznawstwo, zastosowanie nawozów, rośliny pastewne, 4) rośliny przemysłowe a) klimatu umiarkowanego, b) podzwrotnikowego, 5) choroby i pasożyty roślin przemysłowych; Dział III przemysłowy: Grupa I *cukrownictwo*; Sekcje: 6) cukier z buraków, 7) z trzciny cukrowej, 8) rafinowanie cukru; Grupa II, *przemysł fermentacyjny*: Sekcje: 9) spirytus, 10) wódki, 11) wino, 12) słodownictwo i piwowarstwo, 13) wina i soki owocowe fermentowane; Grupa III *przemysł spożywczy*, Sekcje: 14) mąka, chleb, kasze, makaron, 15) mączki, krochmal, glukoza, 16) mleko, masło, sery; 17) czekolada, pieczywo trwałe, 18) tłuszcze, 19) przemysł owocowy i warzywny. Dział IV społeczny. Sekcje: 20) wody odpływowe, 21) statystyka i sprzedaż, 22) propaganda.

Oficjalnym delegatem z Polski jest profesor Kazimierz Smoleński (Warszawa, Krakowskie Przedmieście 7, Instytut Przemysłu Cukrowniczego) do którego należy się zwracać w sprawie udziału w Kongresie.

Uruchomienie Ekspozytury Biura Pośrednictwa Pracy Funduszu Pracy przy Związku Chemików Polskich.

Na podstawie porozumienia z Funduszem Pracy otwarta została z dn. 1 października 1936 r. przy Związku Chemików Polskich w Warszawie, ul. Marszałkowska 83 Ekspozytura Biura Pośrednictwa Pracy Funduszu Pracy. Ekspozytura powyższa zasięgiem swego działania obejmuje teren całej Rzeczypospolitej, oraz wszystkich chemików zamieszkałych na terenie Polski. Pomiędzy Ekspozyturą Funduszu Pracy, a Związkiem Chemików Polskich ustalona została ścisła kolaboracja, w wyniku której wszystkie sprawy dotyczące zatrudnienia chemików zostały skupione w jednej instytucji.

Równocześnie istniejące dotychczas przy Zarządzie Głównym Związku Chemików Polskich Biuro Pośrednictwa Pracy, uległo reorganizacji i otrzymało nazwę: Społeczne Biuro Pośrednictwa Pracy przy Zw. Ch. P. Wydzielone zostało ono w jednostkę autonomiczną i objęło zasięgiem nowej działalności nie tylko chemików zrzeszonych w Zw. Ch. P., lecz wogóle wszystkich chemików. Stanowiąc ono będzie, do chwili istnienia przy Zw. Ch. P. Ekspozytury Funduszu Pracy, łączność w jedną całość. Do zakresu działalności Społecznego Biura Pośrednictwa Pracy należeć będą nie tylko sprawy zdobywania i obsadzania wolnych posad, lecz również całokształt spraw związanych z zatrudnieniem chemików. Społeczne Biuro Pośrednictwa Pracy przy Związku Chemików Polskich spełnia wszystkie swoje czynności bezinteresownie. Wydatki związane z jego utrzymaniem pokrywa ze swoich funduszy Zarząd Główny Związku Chemików Polskich.

Kierownikiem Społecznego Biura Pośrednictwa Pracy pozostaje kol. mgr. K. Sporzyńska. Kierownik Ekspozytury Funduszu Pracy p. Olszewski. Biuro jest czynne codziennie 9 — 11, a nadto w środy 18 — 20. Adres Biura: W-wa, Marszałkowska 83, m. 4.

Wiadomości Związku Inżynierów Chemików R. P.

Rok I.

Warszawa, Krucza 14, tel. 727-06

Nr. 4

Prof. Dr. Tadeusz Urbański

KONGRES INŻYNIERII CHEMICZNEJ W LONDYNIE 22-27 CZERWCA 1936.

Z inicjatywy Międzynarodowej Konferencji Energetycznej i pod opieką jej Międzynarodowej Rady Wykonawczej został zorganizowany w Londynie w b. r. Kongres Inżynierii Chemicznej (Chemical Engineering Congress).

Kongres ten był pierwszym na świecie kongresem poświęconym specjalnie zagadnieniom związanym z nauką o aparaturze chemicznej. Wzbudził on też wielkie zainteresowanie we wszystkich krajach, w których istnieje przemysł chemiczny.

Gospodarze przyczynili się niemało do podniesienia zainteresowania, organizując w tym czasie drugą z kolei¹⁾ Wystawę Brytyjską aparatury chemicznej, wzorowaną na wystawach niemieckich (Achema), jak również umożliwiając uczestnikom Kongresu zwiedzenie położonych w pobliżu Londynu fabryk, reprezentujących świetnie się rozwijający brytyjski przemysł chemiczny.

Miarą zainteresowania Rządu i Społeczeństwa angielskiego Kongresem był fakt otwarcia Kongresu przez księcia Kentu, który też objął protektorat nad Kongresem, otwarcie Wystawy przez R. Mac Donalda i przyjęcie urządzone przez tegoż w Lancaster House w imieniu Królewskiego Rządu W. Brytanii oraz liczne głosy prasy angielskiej, podającej sprawozdania z poszczególnych etapów przebiegu Kongresu.

Z okazji Kongresu wydany został specjalny zeszyt amerykańskiego czasopisma Chemical and Metallurgical Engineering, poświęcony Kongresowi, w którym umieszczono szereg artykułów, omawiających rozwój przemysłu chemicznego w poszczególnych krajach. W zeszycie tym znajdujemy artykuł o znaczeniu przemysłu chemicznego w rozwoju cywilizacji pióra Pana Prezydenta Rzeczypospolitej prof. Dr. I. Mościckiego, zaopatrzone Jego podobizną.

Pozatem wydawnictwo amerykańskie Chemical Industries wydrukowało bogato ilustrowaną broszurę o rozwoju aparatury chemicznej od najdawniejszych czasów do chwili obecnej.

Liczba zarejestrowanych uczestników Kongresu wyniosła 673.

Polska delegacja pod względem liczebności (6 osób) zajmowała 12 miejsce za W. Brytanią (403 osoby), St. Zjednoczoną Ameryką Półn. (82), Niemcami (45), Japonią (29), Holandją i Szwecją (13), Danią i Szwajcarią (9), Francją i Z. S. R. R. (8), oraz Belgią (7).

Ogółem było reprezentowanych 30 państw.

W skład delegacji polskiej wchodził: inż. W. Bobrownicki (Z. P. F. A. Chorzów), inż. E. Dawidson (Refineria „Gazy ziemne”), inż. J. A. Hertz (Tomaszowska Fabryka Sztucznego Jedwabiu), Prof. Dr. S. Pilat, jako delegat Rządu, Polskiego Komitetu Energetycznego i Polskiego Towarzystwa Chemicznego, inż. H. Trze-

bicki (Z. P. F. A. Chorzów), Prof. Dr. T. Urbański, jako delegat Rządu, Polskiego Towarzystwa Chemicznego i Związku Inżynierów Chemików Rzpłitej.

Część delegacji (Prof. T. Urbański) korzystała z zasiłku Min. W. R. i O. P.

Na Kongresie wygłoszono 124 referatów w 12 sekcjach²⁾. W przeważającej liczbie były to referaty zgłoszone przez Anglików w imieniu instytucji naukowych badawczych i inżynierskich brytyjskich.

W imieniu Polskiego Komitetu Energetycznego Prof. S. Pilat zgłosił referat p. t. *Frakcjonowanie ciężkich olei z pomocą roztworów gazów.*

Organizacja Kongresu była pomyślana w ten sposób by zapewnić jak najmniejsze zużycie czasu na same referaty, a zarazem zapewnić jaknajwiększą możliwość wzięcia udziału w dyskusji nad zagadnieniami poruszonymi w referatach. W tym celu posiedzenie każdej sekcji trwające 1¼ godziny po otwarciu przez przewodniczącego lub viceprzewodniczącego zawierało referat ogólny (10 min) reasumujący wszystkie prace przedstawione w danej sekcji, poczem następowała dyskusja, do której należało zgłaszać się zawczasu.

Pierwszeństwo wzięcia udziału w dyskusji mieli przedewszystkiem autorowie referatów przedstawionych na Kongresie. Zabierali oni głos przedewszystkiem celem oświetlenia i podkreślenia ważniejszych momentów swych sprawozdań.

Dla ułatwienia pozostałym uczestnikom wzięcia udziału w dyskusji przed rozpoczęciem Kongresu każdy uczestnik otrzymywał treść ogólnych referatów omawiających najważniejsze zagadnienia poruszone przez poszczególnych referentów. Pozatem w czasie trwania samego Kongresu można było nabyć odbitki samych referatów szczegółowych. Na dyskusję przeznaczano około 1 godziny (po 5 minut na każdego uczestnika). Organizacja ta dała rzeczywiście wielką ekonomję czasu, jednak dyskusja prowadzona była w sposób, który nie zawsze dotyczył tematów poruszonych w referatach. Częstość przemówienia dyskusyjne stawały się same oderwaniami, zresztą nieraz bardzo ciekawymi referatami, nie mającymi większej styczności z postawionym zagadnieniem.

Delegacja polska wyróżniona była przez zaproszenie Prof. Pilata na przewodniczącego Sekcji C (Rozdzielanie) oraz zaproszenie do wygłoszenia przemówienia poźniejszego w dniu zamknięcia Kongresu.

Wycieczki. Uczestnicy Kongresu mieli możność wzięcia udziału w licznych wycieczkach do fabryk położonych w pobliżu Londynu.

²⁾ Były to następujące sekcje: żelazo i jego stopy, w zastosowaniu do konstrukcji aparatury chemicznej; ceramika, kauczuk, materiały plastyczne i inne do konstrukcji aparatur chemicznych; rozdzielanie, rozdrabnianie, mieszanie, kontroliza: sucha destylacja; wykorzystywanie i unieszkodliwianie odpadków fabrycznych, smary; reakcje w wysokich ciśnieniach i wysokie próżnie; wymiana ciepła; nauczanie; statystyka, administracja, bezpieczeństwo; postępy technologiczne; ogólna.

¹⁾ Pierwsza odbyła się w 1931 r.

Na szczególną uwagę zasługuje wycieczka do Chemicznego Instytutu Badawczego w Teddington, stanowiącego jeden z zakładów badawczych, należących do specjalnego departamentu — Department of Scientific and Industrial Research. Również imponujące wrażenie robiły szeroko rozbudowane monumentalne gmachy fabryczne, położone wzdłuż autostrady, t. zw. Great West Road.

Wystawa aparatury chemicznej, zorganizowana przez Brytyjskie Zrzeszenie producentów aparatury chemicznej (*British Chemical Plant Manufacturers Association*) zawierała szereg interesujących obiektów, jak np. aparatury ze stali kwasoodpornej, aparatury emaljawane, wirówki, aparaty Kestnera do odparowywania, pompy kwasoodporne, obszerny dział badawczy i t. d.

Specjalne filmy ilustrujące przebieg nowoczesnych procesów chemicznych (flotacja, wymywanie węgla, aparatura wysokociśnieniowa, paleniska opalane pyłem węglowym, walcowanie stali i t. p.), były wyświetlane w sposób ciągły w czasie wystawy.

Jednocześnie w *Museum of Science* zorganizowana była wystawa niskich temperatur z demonstracją licznych doświadczeń ze skroplonymi gazami.

Z działalności Okręgu Warszawskiego.

Wycieczki:

15 września odbyła się wycieczka do zakładów kauczukowych *Piastów*, 20 września r. b. do zakładów ogrodniczych inż. *Fuchsa* na *Pelcowiźnie*.

Odczyty:

6 października inż. *B. Nowakowski*: „*Sposoby otrzymywania i oczyszczania cukru konsumpcyjnego*”.

20 października inż. *St. Szymankiewicza*: *Bezrobocie wśród inżynierów i techników w dobie dzisiejszej na tle ustosunkowania się przemysłu i kapitału obcego do najaktualniejszych potrzeb życia gospodarczego Polski* (referat dyskusyjny).

W dniu 16 czerwca wygłoszony został przez Inż. *St. Szymankiewicza* odczyt na temat **zastosowania naukowej organizacji i jej wyników w produkcji farb w przemyśle graficznym**.

Pod scharakteryzowaniem zasadniczych etapów produkcji materiałów używanych do przygotowania farb drukarskich i litograficznych, oraz stanu w jakim znajdowała się produkcja farb do lutego 1923 r. w Państwowych Zakładach Graficznych — prelegent omówił braki i niedomagania produkcji do tego czasu, które uzasadnił wykresami, — poczem, przedstawił główne wytyczne przeprowadzonej reorganizacji.

Wyniki uzyskane do końca roku 1923 poparte licznymi zestawieniami i wykresami dały obraz osiągniętych oszczędności w robociznie, zużytych surowcach.

W zestawieniu porównawczym dla całokształtu produkcji farbiarni za rok 1922 i 1923 referent wskazał na dokonane oszczędności w roku 1923, które przekroczyły sumę 1258000 zł.

Sekcje Fachowe.

Na V Zjeździe Delegatów uchwalono pogłębienie działalności Związku w sprawach technicznych i przemysłowych przez stworzenie sekcji fachowych, które powstałyby przy Okręgach, zgodnie z przeważającym typem przemysłu w każdym rejonie.

Dotychczas powstała w Warszawie sekcja gazowniczo-koksownicza i rozpoczęła działalność posiedzeniem dnia 10. X b. r.

Organizacja innych sekcji fachowych jest w toku.

Wystawa Achema VIII, Frankfurt nad Menem 2—11. VII. 1937 r.

Przy okazji nawiązanego kontaktu z *Verein Deutscher Chemiker* w Berlinie przy bytności naszej wycieczki w Niemczech, otrzymał Związek od Towarzystwa zarządzającego Wystawę zaproszenie na nią. Wszyscy członkowie Związku z powołaniem się na Związek mogą otrzymać bezpłatnie rocznik *Achemy*, stanowiący informator dla zakupu aparatury chemicznej, za zwrotem kosztów porta w formie trzech znaczków międzynarodowych na odpowiedź. Znaczki takie można otrzymać w każdym urzędzie pocztowym.

Adres: *Dechema, Hauptgeschäftsstelle. Berlin W. 35. Potsdamer Strasse 103-a.*

WYCIECZKA ZWIĄZKU INŻYNIERÓW-CHEMIKÓW DO NIEMIEC.

Już w kwietniu r. b. Okręg Śląski Związku zainicjował urządzenie wycieczki członków do Niemiec dla zapoznania się z przemysłem współczesnych Niemiec. Został wówczas ułożony program zwiedzenia szeregu zakładów przemysłowych i poczynione zostały starania o pozwolenie na ich obejrzenie. Starania te prowadzone jednocześnie z Katowic do Warszawy i popierane w *Auswärtiges Amt* przez naszą Ambasadę w Berlinie zostały uwieńczone powodzeniem. Związek nie spotkał się z ani jedną odmową i zarządy zakładów niemieckich z całą gotowością zgadzały się na zwiedzanie, w niektórych wypadkach uzyskując jednak uprzednio odpowiednie zezwolenia przełożonych władz państwowych. Wyjazdowi wycieczki w pierwotnie projektowanym terminie t. j. w maju r. b. stanęły na przeszkodzie nasze ograniczenia dewizowe. Powikłanie spraw z tem zarządzeniem związanych przeciągało się i o wyjeździe przed okresem letnich urlopów nie mogło być mowy. Przełożono termin wycieczki na wrzesień i rozpoczęto starania na nowo. Dzięki przychylnemu stanowisku naszych władz, od których przydział paszportów i dewiz był zależny, wycieczka tym razem w oznaczonym terminie doszła do skutku. Ostatecznie zapisało się na wyjazd 27 osób, z czego 13 z Okręgu Warszawskiego, w tem jedna pani, 11 z Śląskiego i 3 z Radomskiego. Punkt zborny był w Katowicach, skąd 27 września przejechano granicę w Bytomiu i rozpoczęto uprzednio wynajętym we Wrocławiu autobusem właściwą wycieczkę. Rozpoczęto pod złym prognozą, mianowicie sprawa zrealizowania czeków podróżniczych napotkała na trudności, jednak, jak wykazał dalszy przebieg wycieczki, były to trudności chwilowe, które uczestnicy znosili z dużą dozą wyrozumiałości i humoru.

Pierwszy dzień zajęła całkowicie długa podróż z Bytonia do Drezna, przy czym wycieczka obejrzała po drodze pobieżnie Wrocław, stary zamek, pamiętający czasy *Piastów* w Lignicy i centrum łżyckich serbów *Budziszyn*.

INWESTYCJE PRZEMYSŁOWE

Na zwołanej przez Pana Vice-Premiera, Ministra E. Kwiatkowskiego, informacyjnej konferencji gospodarczej w dniach 15 i 16 września r. b., poruszona była — obok innych interesujących tematów — również sprawa inwestycji przemysłowych. Referujący tę sprawę Dyrektor Gabinetu Ministra Skarbu, p. Wiktor Martin, dał wyraz pogładowi, iż jednym z naczelných zagadnień polskiej polityki gospodarczej jest przyspieszenie tempa prywatnych inwestycji przemysłowych, zwłaszcza z punktu widzenia powołania do życia nowych i usprawnienia istniejących działów produkcji. Pożądane przytym jest takie inwestowanie przemysłu, aby w konsekwencji stopniowo można było wypierać import zagraniczny, opierając się w wytwórczości na surowcu krajowym.

W toku dyskusji zostały też sformułowane poglądy przemysłu chemicznego na rzeczzone zagadnienie. Stwierdzono przede wszystkim, że inicjatywa twórcza, niezbędna do realizacji inwestycji przemysłowych, przejawia się w przemyśle chemicznym przez powoływanie do życia coraz to nowych działów wytwórczości. Ostatni okres czasu dał w naszym przemyśle produkcję sztucznych włókien ciętych, mas plastycznych i innych artykułów chemicznych, w budowie są — tak ważne z ogólnego punktu widzenia — fabryki utwardzania olejów ciekłych.

Celem wzmocnienia tętna i przyspieszenia ruchu inwestycyjnego, niezbędne są jednak planowe i skoordynowane posunięcia polityki gospodarczej, przyczym zwrócono uwagę na następujące ważniejsze środki oddziaływania w tym kierunku. Są to mianowicie:

1) Uprzywilejowanie podatkowe inwestycji przemysłowych, przez zastosowanie dla tych inwestycji podobnych ulg, jakie obowiązują obecnie w zakresie budownictwa mieszkaniowego. Niezbędna jest szybka nowelizacja odpowiednich przepisów podatkowych.

2) Zastosowanie zachęcających stawek amortyzacyjnych do nowych inwestycji. Jest przytym rzeczą ważną różniczkowanie owych stawek, gdyż np. w przemyśle chemicznym — gdzie starzenie się aparatury jest funkcją nietylko czasu i zużycia, lecz również modernizowania procesów produkcyjnych — zamortyzowanie aparatów i urządzeń powinno następować w szybkim tempie.

3) Przystosowywanie taryf i przepisów przewozowych do potrzeb nowych działów produkcji. Tutaj również sprawą pierwszorzędnej doniosłości jest pośpiech w realizowaniu uznanych za słuszne i w zasadzie przyjętych wniosków taryfikacyjnych; doświadczenie bowiem uczy, że niejednokrotnie wprowadzenie w życie pewnych postanowień natrafia na duże trudności.

4) Uelastycznienie celne. Stwierdzić trzeba, że od paru już lat nie są realizowane wnioski przystosowania stawek taryfy celnej do potrzeb nowych działów produkcji. Obowiązująca obecnie taryfa celna ułożona była wówczas, gdy długi szereg produktów nie był wogóle w Polsce wytwarzany. Życie jednak idzie naprzód, powstają nowe działy wytwórczości, które wymagają conajmniej takiej samej ochrony, jaką taryfa zapewniła innym wyrabianym w kraju produktom. Niezbędne jest przeto zapewnienie szybkiego wprowadzania odpowiednich stawek celnych w zakresie działów produkcji, jakie powstaną w wyniku nowych inwestycji przemysłowych.

5) Ograniczenie trudności i formalności przy sprowadzaniu niezbędnych a nieistniejących w kraju surowców. Dotychczasowa praktyka w tym zakresie wskazuje, że uzyskanie różnorodnych zezwoleń na przywóz niezbędnych surowców połączone było niejednokrotnie z poważnymi trudnościami. Tymczasem ruch inwestycyjny wymaga najdalej idących ułatwień w tym zakresie, zwłaszcza przez symbiozę poczynań wielu ośrodków dyspozycji, powołanych do decydowania w zakresie przywozu.

6) Zróznicowanie posunięć w zakresie wewnętrznej organizacji przemysłu. Ruch inwestycyjny, zmierzający ku powołaniu do życia nowych działów produkcji, poszerzenia lub modernizowania już istniejących — niejednokrotnie wymaga pewnych posunięć organizacyjnych wewnątrz przemysłu. Często bardzo nie będą to powiązania syndykackie lub kartelowe, ale porozumienia luźniejsze acz niezbędne. Istotne jest, aby ocena takich poczynań organizacyjnych była przez odpowiednie czynniki ważona z uwzględnieniem szczególnych względów, jakie decydować mogą o powstaniu nowego działu produkcji.

7) Zapewnienie niepowoływania do życia nowych przedsiębiorstw lub nowych działów produkcji w istniejących przedsiębiorstwach,

opartych o kapitał publiczny (państwowy, samorządowy i t. d.), jeśli inwestycje prywatne — zgodnie z ogólnym interesem — wystarczają na pokrycie zapotrzebowania na dany produkt.

Obok jednak instrumentów polityki gospodarczej, niezbędne są również czynniki psychiczne ku powstaniu w Polsce „klimatu gospodarczego”. Tylko bowiem w odpowiednich warunkach rozwijać się może prywatny przemysłowy ruch inwestycyjny. Aczkolwiek zaobserwować można w tym zakresie niewątpliwie poprawę — coraz powszechniejsze rozumienie konieczności uprzemysłowienia kraju — to jednak wciąż jeszcze niepoprawni demagodzy sugerują społeczeństwu poglądy, sprzeczne z elementarnymi koniecznościami, jakich realizacji ze względów demograficznych, geopolitycznych i innych domaga się polska racja stanu w zakresie ruchu inwestycyjnego. Dopóki nie zwycięży w Polsce jasny i niezłomny pogląd na konieczność energicznego uprzemysłowienia kraju, dopóty nie będziemy obserwowali niezbędnego ruchu zapobiegliwego społeczeństwa od książeczki oszczędnościowej do własnego warsztatu produkcyjnego i do akcji przedsiębiorstwa przemysłowego.

NOWE DZIAŁY PRODUKCJI.

Sp. Akc. „Strem” przystępuje do wyrobu kleju do klejenia drzewa i fornierów w prasach na gorąco. Klej ten — pod nazwą „Tucol” — wytwarzany będzie na podstawie specjalnej licencji.

Toż samo przedsiębiorstwo Sp. Akc. „Strem” zamierza uruchomić oddział regeneracji gumy z wszelkiego rodzaju odpadków gumowych. Ponieważ produkcja regeneratu gumowego w Polsce jest prowadzona dotychczas w stosunkowo szczupłych rozmiarach, a duża ilość odpadków gumowych niewątpliwie się marnuje — więc też nową inicjatywę produkcyjną „Stremu” należy powitać z żywym zadowoleniem.

WŚRÓD KSIĄŻEK

Wydawnictwo Polskiego Związku Przemysłowców Metalowych p. t. „Przemysł Metalowy” opublikowało specjalny zeszyt, z okazji 30-lecia organizacji. Zeszyt ten — obok artykułów o licznościowych — zawiera treściwe i bardzo interesujące monografie, dotyczące poszczególnych gałęzi przemysłu metalowego, mianowicie: hutnictwa żelaznego, odlewnictwa, przemysłu obrabiarskiego, przemysłu narzędziowego, przemysłu lokomotywowego, przemysłu drutu i gwoździ, przemysłu rowerowego oraz przemysłu opakowań blaszanych. Ponadto — ogłoszone są interesujące prace, dotyczące rentowności, eksportu i importu w zakresie przemysłu metalowego, tudzież działalności zmierzającej ku zwalczaniu nieszczęśliwych wypadków w przemyśle metalowym.

Ogłoszone zostało sprawozdanie Unji Polskiego Przemysłu Górniczo-Hutniczego za r. 1935. Sprawozdanie to — obok ogólnych uwag dotyczących światowej i polskiej sytuacji gospodarczej — podaje też interesujące zestawienia

dotyczące produkcji górniczo-hutniczej. Podajemy niektóre ciekawsze liczby, które interesują bezpośrednio przemysł chemiczny.

Wydobycie węgla kamiennego w Polsce spadło w r. 1935 w porównaniu do lat poprzednich i wynosiło:

w r. 1929 —	46.236	tysięcy	tonn
w r. 1934 —	29.266	„	„
w r. 1935 —	28.540	„	„

Wzrosło natomiast — w porównaniu do lat poprzedzających — spożycie węgla wewnątrz kraju z 15.300 tys. tonn w r. 1933 i 15.800 tys. tonn w r. 1934 do 16.900 tys. tonn w r. 1935; w konsekwencji — spadł eksport do 9.200 tys. tonn. Dominującą rolę w wydobywaniu gra oczywiście zagłębie śląskie, a udział poszczególnych zagłębi w wydobywaniu kształtuje się w przybliżeniu w ten sposób, że na Śląsk przypada 74%, na zagłębie dąbrowskie — 19%, na zagłębie krakowskie — 7%. Według danych sprawozdania, przemysł chemiczny odebrał węgla:

w r. 1929 —	618.400	tys. tonn
w r. 1934 —	356.100	„
w r. 1935 —	391.000	„

czyli, prawie o 10% więcej, niż w r. 1934, ale jeszcze o 30% mniej, niż w r. 1929.

Produkcja koksu wyniosła:

w r. 1929 —	176,2	tys. ton
w r. 1934 —	120,4	„
w r. 1935 —	124,7	„

Produkcja cynku w r. 1935 wyniosła prawie 85.000 tys. tonn, stanowiąc prawie 6,4% produkcji światowej; utrzymała się na poziomie r. 1933, ale spadła w porównaniu z r. 1934. Wytwórczość ołowiu i jego związków przedstawiała się jak następuje:

	1934	1935
Ołów surowy	10.350 tonn	18.819 tonn
Minja i glejta	1.622 tonn	2.391 tonn

obie liczby wskazują wzrost produkcji — w ołowiu o 80%, w minji i glejcie — prawie o 50%.

Sprawozdanie Unji stanowi bardzo interesujący materiał dla oceny sytuacji kluczowego przemysłu surowcowego w Polsce. Opracowane jest w sposób bardzo przejrzysty, obejmuje długi szereg zestawień, tablic i wykresów, ułatwiających w dużym stopniu lekturę monografii. Zasluguje na szczególną uwagę wszystkich, którzy zajmują się polskimi zagadnieniami gospodarczo-przemysłowymi.

INFORMACJE EKSPORTOWE

Zanotowane zostały następujące zmiany przepisów celnych i dewizowych (Informator Eksportowy Nr. 27).

Bułgaria. Ogłoszona została ustawa zmieniająca i uzupełniająca kilkaset pozycji taryfy celnej.

Ekwador. Przepisy wykonawcze do ustawy o kontroli dewizowej przewidują, że przywóz do Ekwadoru począwszy od dn. 1 września b. r. uzależniony jest od pozwolenia Komisji Dewizowej. Przy udzielaniu pozwoleń wymagane jest złożenie

nie kaucji w wysokości 25% wartości zamówienia.

Łotwa. Na podstawie zarządzeń Min. Finansów Komisja Dewizowa ma regulować przywóz towarów w granicach rozporządzalnej kwoty dewiz ustalonej przez Min. Finansów. Obrót rozrachunkowy nie jest wliczany do ustalonej w ten sposób kwoty dewiz

Ogłoszone zostały w numerze 27 „Informatora Eksportowego” następujące raporty konsularne: Możliwości zbytu towarów polskich w Tunisie, Obroty towarowe polsko-holenderskie i Wyżmiana towarowa Łotwy z zagranicą i z Polską.

Związek Izb Przemysłowo-Handlowych przystąpił na drodze ankiety do rejestracji zamrożonych w Niemczech należności z tytułu dostaw towarowych, dokonanych przez polskich eksporterów poza clearingiem polsko-niemieckim, prowadzonym przez Polskie Towarzystwo Handlu Kompensacyjnego. Wobec obaw że w ankiecie mógł być pominięty szereg przedsiębiorstw chemicznych podajemy poniżej treść zapytań ankiety i zaznaczamy, że odpowiedzi należy kierować bezpośrednio do Związku Izb Przemysłowo-Handlowych, Warszawa, Wiejska 10.

1) Nazwa i adres przedsiębiorstwa posiadającego zamrożone należności.

2) Suma zamrożonej należności na dzień 30 września 1936 r. i waluta (marki, dolary, franki i t. p.).

3) Data zawarcia transakcji i rodzaj towaru.

4) Data dostarczenia towaru i umówiony termin zapłaty.

5) Nazwa i adres dłużnika (odbiorcy towaru) wraz z podaniem, czy należność znajduje się obecnie u dłużnika, czy też została wpłacona do banku, adwokata i t. p. (dokładna nazwa i adres).

Ostateczny termin zgłoszeń należności zamrożonych upływa dnia 5 października b. r., przyczem zgłoszeniu podlegają wyłącznie należności niesporne — t. j. takie, które są uznane bez zastrzeżeń dłużnika niemieckiego.

KRONIKA

XVI Kongres Chemji Przemysłowej, który miał się odbyć w Barcelonie w październiku r. b. został odwołany. Najbliższy Kongres Chemji Przemysłowej został wyznaczony na r. 1937 do Paryża — z okazji Międzynarodowej Wystawy Sztuki i Techniki.

W dniach pomiędzy 8 a 12 czerwca 1936 odbył się XII Międzynarodowy Kongres Acetyleny i Spawania w Londynie. Wielki rozwój spawalnictwa spowodował liczny udział w Kongresie, w którym uczestniczyła dość liczna delegacja z Polski. Jednocześnie z Kongresem — odbyła się wystawa, ilustrująca postępy w najrozmaitszych dziedzinach spawania.

Kongres zdecydował odznaczyć medalami najlepsze prace, przedstawione w toku obrad. Pierwszy — złoty medal przypadł badaczowi francuskiemu, p. R. Meslier. Natomiast — drugi, srebrny medal został przyznany p. p. inż. P. Tułaczowi i dyr. F. Gollingowi za pracę p. t. „Wy-

niki badań laboratoryjnych i zastosowania praktycznego złącza szynowego polskiej konstrukcji”.

To wysokie odznaczenie dla polskich konstruktorów jest dowodem uznania, jakie znalazły na terenie międzynarodowym nasze wysiłki nad rozwiązaniem jednego z najtrudniejszych zagadnień spawalnictwa.

Urządzony z inicjatywy Komisji Bezpieczeństwa Pracy przy Polskim Związku Przemysłowców Metalowych cykl wykładów, poświęconych zagadnieniom walki z wypadkami przy pracy, odbędzie się w dn. 14 — 18 października r. b.

Wykłady odbywać się będą w sali Muzeum Przemysłu i Techniki w Warszawie (Tamka 1); zapisy przyjmuje Polski Związek Przemysłowców Metalowych w Warszawie (Marszałkowska 140).

NOWE ROZPORZĄDZENIA

W Dz. Ust. Nr. 68 z dn. 10 września r. b. ogłoszone zostało pod poz. 493 Rozporządzenie Rady Ministrów z dn. 26 sierpnia 1936 o oznaczaniu pochodzenia niektórych kategorii towarów w wewnętrznym handlu detalicznym.

Rozporządzenie to uchyla dawniejsze przepisy w powyższym zakresie, obowiązujące od r. 1928 i stanowi, że szereg artykułów należy oznaczać w sposób, wskazujący firmę przedsiębiorstwa, jego siedzibę główną oraz miejsce fabrykacji towarów, jeżeli nie jest ona dokonywana w miejscu siedziby głównej.

Spośród artykułów, wytwarzanych przez przemysł chemiczny, obowiązkowi oznaczania pochodzenia podlegają następujące:

Wyroby toaletowe, środki kosmetyczne, wyroby perfumeryjne,

Mydła,

Wody mineralne naturalne i sztuczne,

Wyroby pyrotechniczne.

Rozporządzenie wchodzi w życie dn. 11 grudnia r. b.

W Dz. Ust. Nr. 69 z dn. 15 września r. b. ogłoszone zostało pod poz. 496 Rozporządzenie Prezydenta Rzeczypospolitej z dn. 13 września 1936 w sprawie wprowadzenia w życie układu dodatkowego do konwencji handlowej polsko-austriackiej.

W Dz. Ust. Nr. 72 z dn. 24 września r. b. ogłoszone zostało pod poz. 520 Rozporządzenie Ministra Skarbu z dn. 25 sierpnia 1936 r. w sprawie uzupełnienia Rozporządzenia o zniżkach celnych.

Zgodnie z przepisami tego Rozporządzenia wprowadzona została zniżka 60%-owa na oleje fuźlowe, sprowadzane za zezwoleniem Min. Skarbu do celów przemysłowych.

W Dz. Urzęd. Min. Skarbu Nr. 25 z dn. 21 września r. b. ogłoszony został pod poz. 764 okólnik Min. Skarbu z dn. 18 września 1936 w sprawie kontroli obrotu towarowego polsko-włoskiego.

Okólnik ten zawiera przepisy w zakresie świadectw rozrachunkowych w obrocie towarowym polsko-włoskim.

CENY NIEKTÓRYCH ARTYKUŁÓW CHEMICZNYCH W/G NOTOWAN FIRMY EDWARD GRO-NIOWSKI W WARSZAWIE, Srebrna 16.

	Cena w zł. za 1 kg.
Alun chromowy	0.70
Alun krystaliczny	0.55
Antychlor krystaliczny	0.45
Biel cynkowa	0.60
Biel ołowiana	1.55
Boraks krystal.	0.90
Cerezyzna biała II gat.	1.80
Cerezyzna żółta	1.65
Chlorek magnezu	0.28
Chlorek baru	0.65
Chlorek wapna	0.38
Chlorek wapnia	0.28
Dwuchromian potasu	1.50
Dwuchromian sodu	1.20
Degrasorygin. Stadlera	1.35
Dekstryna biała	0.60
* Esencja octowa 80%	2.70
Emetyk	6.50
* Formalina 40%	1.88
Fosforan sodowy 3 ¹ zasadowy	0.90
Fenol krystal.	3.10
Fluorek sodu	2.20
Gluchoza nieskazona	0.60
Kaolina	0.15
Kreda zwykła szlamowana	0.10
Kalafonja amerykańska „Hercules” N. jasna	0.88
* Kwas octowy 30% techn.	1.—
Kwas mrówkowy	2.35
Kwas mlekowy 50%	1.50
Kwas mlekowy 80%	2.60
* Kwas fosforowy chem. czysty	3.—

* Kwas fosforowy techniczny	2.20
Kremotartar	2.25
Kwas cytrynowy	4.65
* Kwas solny techn.	0.15
Kwas winowy kryst.	5.25
Litopon 30%	0.72
Minja ołowiana prawie chem. czysta	1.26
Minja żelazna	0.40
Nadboran sodowy	4.—
Nadmanganian potasu	3.50
Naftalin	0.60
Nigrozyna wodna	7.—
Nigrozyna tłuszczowa	12.—
Olej rycynowy	1.80
Olej kostny	4.50
Olej turecki 50%	0.85
Olej turecki 80%	1.40
Oropon (bejca dla skór)	1.50
Octan sodu	1.—
Ozokeryt czarny	2.—
Ozokeryt bielony	4.25
Parafina w taflach	1.15
Perhydrol 30%	3.20
Siarka	0.34
Siarczan glinu	0.23
Siarczan żelaza	0.18
Sól szczawikowa	1.42
Sól glauberska kryst.	0.09
Sól gorzka	0.20
Sadze angielskie	1.30
Tłuszcz z wełny jasny	0.90
Tłuszcz z wełny ciemny	0.60

Ceny powyższe są cenami hurtowymi i rozumieją się za 1 kg loco skład Warszawa wraz z opakowaniem; ceny za produkty oznaczone gwiazdką, rozumieją się bez opakowania.

PRODUKTY WYTWÓRCZOŚCI KRAJOWEJ

Barwniki i półprodukty organiczne:
„PRZEMYSŁ CHEMICZNY, BO-
RUTA Sp. Akc.”, Łódź tel. 195-96,
195-97; Warszawa, Piusa XI. 3.
m. 8, tel. 8-38-78.

„WOLA KRZYSZTOPORSKA”
Fabr. Chem. Piotrków Tryb., tel.
Piotrków Tryb. 165.

ZAKŁADY CHEMICZNE W WIN-
NICY, S. A. Winnica, poczta Hen-
ryków k/Warszawy, tel. 1-a podm. 17.
Biuro sprzedaży: Inż. Oskar Gross,
Łódź, Gdańska 81, tel. 186-12.

Chlorek wapna bielący:
Akc. Tow. „ELEKTRYCZNOŚĆ”,
Warszawa, Czackiego 6, tel. 634-94.

Chlorek wapnia (CaCl₂):
„ZAKŁADY SOLVAY W POL-
SCE”, Warszawa, Czackiego 14,
tel. 5-91-24.

Dwuchromian potasu i dwuchromian
sodu, sól glauberska kalc:
Tow. Fabryk Portl. Cem.
„WYSOKA” Sp. Akc. Warszawa,
Mazowiecka Nr. 7, fabryka w
Wrzosowej, p-fa Częstochowa 4.
Wylączna sprzedaż: D/H. Maury-
cy Luxemburg. Warszawa, Sena-
torska 28/30, tel. 6 00 19.

Farmaceutyczne przetwory:
Sp. Akc. „LUDWIK SPIESS
i SYN”, Warszawa, Daniłowiczow-
ska 16, tel. Centrala Spiess.
„Fr. KARPINSKI Spółka Akcyjna”,
Warszawa, Wolność 9, tel. 11-06-00.

Gliceryna farmaceutyczna i technicz-
na:

Sp. Akc. „STREM”, Warszawa,
Mazowiecka 7, tel. 584-30.

Przem. Tłuszcz. „SCHICHT-LE-
VER” Sp. Akc., Warszawa, Nowy
Zjazd 1, telefony 605-77, 605-99.

Gumowe artykuły techniczne:

Sp. Akc. „WOLBROM”, Warsza-
wa, Leszno 15, tel. 11.06-81,

Zakł. Kauczukowe „PIASTÓW” Sp.
Akc., Warszawa, Złota 35, tel.
533-49.

Jedwab sztuczny:

Sp. Akc. „TOMASZOWSKA FA-
BRYKA SZTUCZNEGO JEDWA-
BIU”, Warszawa, Wilcza 9a, tel.
875-39.

FABRYKA PRZĘDZY I TKANIN
SZTUCZNYCH „CHODAKÓW”,
Sp. Akc., poczta Sochaczew. Tel.
Sochaczew 81.

Karbid:

Akc. Tow. „ELEKTRYCZNOŚĆ”,
Warszawa, Czackiego 6, tel. 634-94.

Klej kostny i skórny:

Sp. Akc. „STREM”, Warszawa,
Mazowiecka 7, tel. 584-30.

Kwaśny węgiel sodowy (bicarbonat):
„ZAKŁADY SOLVAY W POL-
SCE”, Warszawa, Czackiego 14,
tel. 591-24.

Oleina zwierzęca:

Sp. Akc. „STREM”, Warszawa,
Mazowiecka 7, tel. 584-30.

Siarczek węgla:

Sp. Akc. TOMASZOWSKA FA-
BRYKA SZTUCZNEGO JEDWA-
BIU, Warszawa, Wilcza 9a, tel.
875-39.

Słomka i włosie wiskozowe:

Sp. Akc. TOMASZOWSKA FA-
BRYKA SZTUCZNEGO JEDWA-
BIU”, Warszawa, Wilcza 9a, tel.
875-39.

**Soda amonjakalna, krystaliczna i kau-
styczna:**

„ZAKŁADY SOLVAY W POL-
SCE”, Warszawa, Czackiego 14,
tel. 591-24.

Soda kaustyczna:

Akc. Tow. „ELEKTRYCZNOŚĆ”,
Warszawa, Czackiego 6, tel. 634-94.

Sól glauberska krystaliczna:

„TOMASZOWSKA FABRYKA
SZTUCZNEGO JEDWABIU”,
Warszawa, Wilcza 9a, tel. 8-75-39

Stearyna:

Sp. Akc. „STREM”, Warszawa
Mazowiecka 7, tel. 584-30.

Członkowie Związku Przemysłu Chemicznego otrzymują „Wiadomości Przemysłu Chemicznego” bezpłatnie.

Redakcja i Administracja: Warszawa, Czackiego 1, telefon 510-14.

Wydawca: w imieniu Związku Przem. Chemicznego Rzplitej Polskiej — Dyrektor Związku Inż. EDMUND TREPKA

Redaktor: Inż. TADEUSZ ZAMOYSKI

Druk L. Bogusławskiego i S-ki, Świętokrzyska 11.

EKSPORT CHEMICZNY

Położenie eksportu chemicznego z początkiem roku bieżącego mogło budzić poważne obawy. W pierwszym kwartale r. 1936 wartość tego eksportu wykazywała, w porównaniu z pierwszym kwartałem r. 1935, spadek o przeszło 18%. Zjawisko to mogło być przypisane znanym przyczynom, które wpłynęły na ogólne osłabienie działalności eksportowej przemysłu polskiego na przełomie roku 1935 i 1936. Następne miesiące, kiedy nastąpiła zmiana warunków naszego handlu zagranicznego wskutek wprowadzenia ograniczeń dewizowych — przyniosły jednak nieznaczną poprawę; spadek wynosił ciągle jeszcze 17%.

Dopiero lipiec przyniósł istotną zmianę: na 1 lipca spadek był już tylko 14%-owy, a na 1 września wyniósł już tylko 10%, co odpowiada mniej więcej przeciętnemu spadkowi wartości ogólnej wywozu polskiego.

Brak tutaj miejsca na szczegółową analizę przyczyn i przebiegu opisanego zjawiska, pojęcie bowiem eksportu chemicznego obejmuje długi szereg produktów, których warunki wytwórcze, warunki sprzedaży a zwłaszcza wywozu są jaknajzupełniej odmienne. Conajwyżej stwierdzić można, że niektóre pozycje wywozu zostały stracone, jak np. wywóz makuchów egzotycznych przez przemysł olejarski wskutek zmniejszenia przywozu i przerobu surowca, wywóz szeregu produktów na sąsiedni rynek niemiecki, ograniczony przez postanowienie umów z listopada roku ubiegłego i t. d. Również stwierdzić można, że naogół wartość (i ilość) eksportu drobniejszych produktów chemicznych wzrosła, co świadczy dodatnio o sprężystości eksporterów produktów chemicznych.

Dalszy przebieg eksportu — do końca roku, jest w tej chwili niewiadomy — wobec zaburzeń walutowych w Europie zachodniej. Nie brak głosów twierdzących, że w stosunku do wywozu chemicznego odegrają one tylko przemijającą i nieznaczną rolę. Twierdzenie to oparte jest na faktach, że rynki francuski, włoski i szwajcar-

ski odgrywały tylko bardzo nieznaczną rolę w odbiorze polskich produktów chemicznych. Bardziej atrakcyjny rynek holenderski był, poza nielicznymi wyjątkami rynkiem, na którym stale toczyła się walka konkurencyjna państw eksportujących chemikalia, ceny były doprowadzone do najniższego poziomu — dewaluacja zatym guldena może conajwyżej pośrednio na ceny oddziaływać, potaniając zato dość efektywnie pośrednictwo holenderskie. Własny eksport chemiczny krajów o zdewaluowanym pieniądzu oczywiście wywoła trudności w sprzedaży światowej, jednakże o dalszym spadku cen na szerszą skalę trudno jest mówić, zważywszy że ceny kształtują się już oddawna na poziomie wynikającym z kosztu produkcji, opłacanego w zdewaluowanych funtach, dolarach, frankach belgijskich, jenach i tanich markach eksportowych.

Oczywiście nie brak wyjątków, tak np. zbyt zagraniczny sztucznego jedwabiu po dewaluacji lira związany będzie z nowymi trudnościami; sam zresztą okres wahań i dostosowywania się cen — niewątpliwie zaważyć może na cenach i wielkości zbytu zagranicą.

Przechodząc na zakończenie do kilku uwag dotyczących stosunków polskich, stwierdzić należy przede wszystkim, że zwiększenie zbytu wewnętrznego, ogólnie związane z urentownieniem produkcji — nie zostało bez wpływu na wzmoczenie a raczej brak zaniku zainteresowania eksportem, możliwego tylko przy znośnych warunkach wewnętrznych. Następnie obawy co do utrudnień związanych z kontrolą eksportu na szczęście zupełnie się nie ziściły. Wreszcie podnieść należy, że system wiązanych tranzycji kompensacyjnych, wykorzystywany w dość znacznej mierze przez nasz przemysł chemiczny, przyczynia się również do zwiększenia zainteresowania eksportem, zwłaszcza pobudza do eksportów pionierskich bądź nowych, dotąd niewywożonych produktów, bądź dawniej już eksportowanych — na nowe rynki.

O POMOC ZIMOWĄ

Znana jest z prasy codziennej inicjatywa najszerszej akcji celem przyścia z pomocą licznym rzeszom bezrobotnym. Najwyższy protektorat Komitetu pomocy zimowej objął Pan Prezydent Rzeczypospolitej. Nadchodząca szybkimi krokami zima, znana powszechnie nędza paruset tysięcy ludzi w Polsce, elementarne uczucia humanitarne, wreszcie troska o losy naszego kraju: każą natężyć wszystkie siły społeczne w kierunku najszybszego przyścia z pomocą biedującym masom ludzkim. Akcję tę trzeba zaliczyć do kategorii poczynań, których wypełnienie stanowi już nie cnotę, lecz obowiązek obywatelski.

Wychodząc z tego założenia, Prezydium Związku Przemysłu Chemicznego na posiedzeniu w dn. 13 października r. b. postanowiło zwrócić się do wszystkich przedsiębiorstw związkowych z wezwaniem o natychmiastowe przystąpienie do akcji pomocy zimowej, drogą wpłacania na ten cel odpowiednich sum do właściwych Komitetów. W celach ewidencyjnych niezbędne jest informowanie Związku Przemysłu Chemicznego o wysokości wpłaconych sum, pomocy w naturze, tudzież innych przejawach udziału w rzeczowej akcji. Związek Przemysłu Chemicznego rozesłał już odpowiednie odezwy do wszystkich zrzeszonych fabryk, znajdujących się na terytorium Rzeczypospolitej.

WŚRÓD KSIĄŻEK

Jako wydawnictwo Instytutu Śląskiego w Katowicach ukazała się monografia gospodarcza p. Michała Alberga, p. t. „Cynk, ołów i materiały pochodne”. Ciekawa ta praca przede wszystkim daje szkic historyczny górnictwa rud na Śląsku, poczynając od XV wieku. Istotną treścią monografii jest zobrazowanie obecnego stanu wytwórczości cynku, ołowiu, kadmu, talu i srebra w Polsce; ponadto przedstawiona jest sytuacja niektórych produktów pochodnych, jak biel cynkowa, kwas siarkowy i t. d.

Zarówno techniczne jak gospodarcze czynniki tych wszystkich gałęzi produkcji są przez autora oświetlone zwięźle, ale wszechstronnie. Należy uznać tę monografię za cenne źródło aktualnych informacji; niektóre tylko twierdzenia autora, dotyczące kierunków rozwoju produkcji kwasu siarkowego w Polsce, nadawałyby się do polemicznej dyskusji.

INFORMACJE EKSPORTOWE

Na dzień 5 listopada projektowane jest zwołanie posiedzenia Plenarnego Sekcji Eksportowej Związku. Osobne zawiadomienia rozesłane zostaną do wszystkich przedsiębiorstw. Przedsiębiorstwa, które pragnęłyby poruszyć na posiedzeniu tym określone zagadnienia związane z eksportem, proszone są o powiadomienie Związku do dnia 20 b. m.

Rozpoczęte zostały rokowania handlowe z Rumunią. Związek na podstawie posiadanych

materiałów zgłosił postulaty przemysłu chemicznego do tych rokowań.

Projektowany jest wyjazd misji gospodarczej polskiej do Francji. W misji przewidziany jest udział przedstawicieli Związku. Związek w drodze ankiety wśród zrzeszonych przedsiębiorstw zgromadził materiały związane z możliwością rozwoju naszego eksportu chemicznego do Francji.

Zanotowane zostały następujące zmiany przepisów przywozowych i dewizowych (Nr. 28 „Informatora Eksportowego”):

Francuska Afryka Zachodnia. Zniesienie kontyngentów przywozowych.

Iran (Persja). Obostrzenie przepisów przywozowych.

Malajskie Państwa (St. Zjednoczone). Obniżenie cła na ceratę i linoleum.

Włoska Afryka Wschodnia. Rozciągnięcie reglamentacji dewizowej i towarowej.

Zwracamy uwagę na raport, ogłoszony na str. 7 N-ru 28 „Informatora” w sprawie przywozu potasu żrącego i innych produktów chemicznych do *Tunis*.

KRONIKA

Dn. 9 października r. b. odbyło się posiedzenie Zarządu Związku Przemysłu Chemicznego, na którym zapoznano się z bieżącymi pracami Związku w zakresie spraw traktatowych oraz wysłuchano sprawozdania Prezydium w zakresie decyzji w sprawach, które z braku czasu nie mogły być przedstawione Zarządowi.

Dnia 9 października r. b. odbyło się posiedzenie Sekcji Bezpieczeństwa Pracy Związku Przemysłu Chemicznego, z interesującym odczytem Inż. Stefana Żabickiego, p. t. „Bezpieczeństwo pracy w Zjednoczonych Fabrykach Związków Azotowych w Mościcach i w Chorzowie”.

Po odczycie rozwinęła się ożywiona dyskusja, która objęła szereg zagadnień bezpieczeństwa pracy. Między innymi — poddano rozważaniu sprawę pożytku posiadania gaśnic w poszczególnych oddziałach i salach fabrycznych. Omawiano również w sposób krytyczny zagadnienie angażowania pracowników przemysłowych przy stosowaniu metod psychotechnicznych. Przedstawiciel jednej z fabryk chemicznych poinformował o pożytecznym pomysle: robotnicy, pragnący zwrócić uwagę na pewne braki bezpieczeństwa lub na możliwości wprowadzenia nowych środków ochronnych, wrzucają do odpowiednich skrzynek kartki ze swymi uwagami lub wnioskami. Doświadczenie uczy, że możność takiej anonimowej inicjatywy okazała się nader skuteczna i spowodowała liczne praktyczne wnioski.

Dn. 13 października r. b. odbyło się plenarne zebranie Izby Przemysłowo-Handlowej w Warszawie.

Na zebraniu tym wiceprezes Izby, Dr. Wacław Fajans, wygłosił obszerny referat na temat aktu-

alnych zagadnień walutowych, poczym Izba przyjęła rezolucję o treści następującej:

„Wobec zaszłych w ostatnich tygodniach przemian walutowych w kilku krajach Europy zachodniej, zebranie plenarne Izby Przemysłowo-Handlowej w Warszawie w dn. 13 października r. 1936 wyraża głębokie zadowolenie ze stanowiska, zajętego przez Rząd Rzeczypospolitej Polskiej w sprawie waluty polskiej. Zebranie plenarne wypowiada przeświadczenie, iż w okresie zaznaczającej się poprawy sytuacji gospodarczej, stabilizacja waluty stanowi czynnik decydujący o naturalnej i zdrowej ewolucji, zarówno cen i obrotów, jak i kapitalizacji wewnętrznej”.

Zebrani dokonali wyboru uzupełniającego dwóch wiceprezesów Izby, którymi wybrani zostali w sekcji przemysłowej radca Jan Rogowicz, a w sekcji handlowej — radca Henryk Brun.

Fabryki chemiczne, należące do Związku Przemysłu Chemicznego, nadsyłają nam często odpisy wniosków, dotyczących nieudzielania zezwoleń przywozu na wyrabiane przez nie artykuły. Wnioski takie kierowane są do Centralnej Komisji Przywozowej, w tym zapewne przeświadczeniu, że C.K.P. prowadzi pewną politykę gospodarczą udzielania lub odmawiania zezwoleń przywozu — w zależności od faktu wyrabiania albo niewyrabiania w kraju właściwych produktów. Pogląd taki jest błędny, gdyż zadaniem C. K. P. jest tylko rozdział wyznaczanych przez Min. Przemysłu i Handlu kontyngentów między poszczególnych importerów. Jeżeli więc kontyngent — bądź autonomiczny bądź umowny — został przez Ministerstwo określony, to muszą być też uwzględnione bez żadnych dalszych badań podania importerów o udzielenie zezwolenia przywozu.

Właściwą instancją do rozstrzygania wniosków o nieudzielanie zezwoleń przywozu jest Min. Przemysłu i Handlu, które jest władne nie wyznaczać właściwych kontyngentów, lub też — jeśli są już zawarte umowy kontyngentowe przewidujące pewne kontyngenty — przy bieżących rokowaniach o wznowienie lub zawarcie umów nie udzielać na przyszłość kontyngentów umownych.

Związek Inżynierów Chemików (Warszawa, Krucza 14) przystąpił do wydania „Kalendarza Chemicznego”, który obejmować będzie obfitą treść, dotyczącą rozlicznych działów chemii czystej i stosowanej. Naczelną redakcję „Kalendarza Chemicznego” objął p. Inż. Eugeniusz Berger, którego wysoka kompetencja daje dostateczną rękojmię wartości opracowania. „Kalendarz” — obok części redakcyjnej — zawierać też będzie część ogłoszeniową, na której oparte jest sfinansowanie wydawnictwa. Ceny ogłoszeń są bardzo umiarkowane. Uważamy za swój obowiązek zwrócić uwagę firm, należących do Związku Przemysłu Chemicznego — na pożytek umieszczenia ogłoszeń w rzeczonym wydawnictwie, które niezawodnie dotrze do rąk wielkiej ilości czytelników.

Związek Przemysłu Chemicznego ponowił starania o zwolnienie od podatku drogowego benzolu, używanego w przemyśle chemicznym, aktualizując złożone w swoim czasie materiały w tej sprawie.

W związku z inicjatywą produkowania krótkometrażowych filmów popularno-naukowych i popularno-przemysłowych, Związek Przemysłu Chemicznego wskazał Min. Przemysłu i Handlu kilka tematów przemysłowych, któreby mogły być z powodzeniem użyte w tej pożytecznej akcji.

Został nam nadesłany komunikat Polskiej Agencji Agrarnej (P. A. A.) Nr. 211 z dn. 19 września 1936, przedrukowany później w niektórych dziennikach.

W komunikacie tym — poruszającym w sposób nierzeczowy sprawę zużywania szmalcu przez przemysł mydlarski — równocześnie zaatakowany został jeden z działaczy gospodarczych. Ponieważ rozmowa na temat zużywania szmalcu w przemyśle mydlarskim odbywała się na terenie Związku Przemysłu Chemicznego, a uczestniczyła w niej osoba zaatakowana w rzeczonym komunikacie, podajemy do wiadomości co następuje:

1) Polska Agencja Agrarna nie jest wogóle znana Związkowi Przemysłu Chemicznego,

2) Wobec tego, Polskiej Agencji Agrarnej (ani żadnej innej agencji lub dziennikowi) Związek Przemysłu Chemicznego nie udzielał jakichkolwiek informacji o rozmowie w sprawach zużywania szmalcu przez przemysł mydlarski.

3) Związek Przemysłu Chemicznego uważa za swój obowiązek potępić niedopuszczalne w normalnych stosunkach podawanie fałszywych informacji, oraz takie metody publicystyczne, które pod pozorem omawiania spraw gospodarczych, kryją w sobie rozgrywki naty personalnej.

Towarzystwo Pogotowia Ratunkowego w Warszawie przystąpiło do wydania Kalendarza Pogotowia Ratunkowego na r. 1937. Wydawnictwo to cieszy się zasłużoną poczytnością i poparciem całej Warszawy.

Redakcja Kalendarza zwróciła się do Związku Przemysłu Chemicznego z prośbą o poparcie akcji zbierania ogłoszeń wśród firm związkowych. Czynimy to z całą gotowością, zwracając uwagę zrzeszonych fabryk chemicznych zwłaszcza tych, których siedziba mieści się w Warszawie, na pożytek umieszczenia odpowiednich ogłoszeń w Kalendarzu Pogotowia Ratunkowego.

NOWE ROZPORZĄDZENIA

W Dz. Urzędowym Min. Skarbu Nr. 27 z dn. 10 października r. b. ogłoszone zostało pod poz. 814 wyjaśnienie taryfikacyjne Min. Skarbu, zwracające uwagę na konieczność ścisłego badania nadchodzących z zagranicy materiałów plastycznych, zwłaszcza w kierunku zaliczania do poz. 488 p. 1 materiałów plastycznych na podłożu fenoli i formaliny.

**ORJENTACYJNE CENY NIEKTÓRYCH WYTWO-
RÓW PRZEMYSŁU CHEMICZNEGO**

	Cena zł.
Aceton	320.—
Alkohol metylowy techniczny 98%	160.—
Alkohol metylowy czysty 99/100	225.—
* Amoniak skroplony za 1 kg NH ₃	1.53
* Azotniak mielony za 1 kg % N ₂	1.25
Azotan amonu	100.—
Azotyn sodowy	110.—
Benzol chem. czysty (łącznie z opłatą na fundusz drogowy zł. 12)	80.—
Benzol handlowy 90%, (łącznie z opłatą na fundusz drogowy zł. 12)	75.—
Bisulfat (kw. siarczan sodu)	13.50
* Boraks	75—85.—
Chloran potasu	175.—
Chlor ciekły	115.—
Chlorek cynku 50° Bé	30.—
Chlorek cynku w proszku biały	95.—
* Chlorek wapna bielący	30.60
Chlorek wapnia (CaCl ₂)	18—20.—
Chlorobenzol	160.—
Chloroform czysty „purissimum“	690.—
„ „ „pro narcosi“	1.800.—
Dwuwęglan sodowy	38.—
Eter siarkowy	385—425.—
Fenol czysty	195.—
Formalina 40%	170.—
* Gliceryna farmaceutyczna 30° Bé	240.—
* „ „ techniczna 85/88%	180.—
Karbid	49.—
Karbolineum	20.50
Krezol czysty	75.—
Klej kostny	180.—
Klej skórny	250.—
Kwas azotowy tech. 36° Bé za 100% HNO ₃	85.—
Kwas cytrynowy zwykły	460.—
Kwas mrówkowy 80%	210.—
Kwas winowy zwykły	480.—

Kwas siarkowy 60° Bé	4.25
Kwas solny 19°/21° Bé	9.50
„ „ octowy techn. 30%	85.—
Mączka kostna odklejona 30% P ₂ O ₅	15.—
„ „ rogowa 13/14% N ₂	35.—
* Naftalin czysty w łuskach	48.—
Octan amylu	400.—
Octan metylu	300.—
Octan sodu	105.—
„ „ ołowiu	170.—
Oleina	185.—
Oleum 20%	12.75
Olej lniany	125.—
Olej kokosowy	98.—
Olej palmowy (z ziarn)	100.—
* Potaż kalcynowany 90/95%	120.—
* Potaż żrący topiony 88/92%	140.—
Saletra amonowa	100.—
Saletra potasowa	120.—
* Saletra sodowa przem.	58.—
Saletra sodowa rafin.	69.—
* Salmjak sublimowany	180.—
Siarczan amonu (frco stacja odbiorcza)	24.20
* Siarczan miedzi	55.—
* Siarczek sodu 60/62%	58.—
Smola preparowana	14.50
Soda amonjakalna 98%	20.70
* „ „ kaustyczna 97.5% loco Podgórze	49.70
Sól glauberska krystaliczna	7.—
Sól Seignette'a (aptek)	420.—
Stearyna	170.—
Superfosfat 16% par. Warszawa luzem	10.75
Toluol czysty	95.—
Woda amonjakalna	43.—
Żelatyna techn.	450.—

Ceny powyższe są cenami hurtowymi i rozumieją się za 100 kg loco fabryka bez opakowania; ceny za produkty oznaczone gwiazdką rozumieją się wraz z opakowaniem.

PRODUKTY WYTWÓRCZOŚCI KRAJOWEJ

Barwniki i półprodukty organiczne: „PRZEMYSŁ CHEMICZNY, BO- RUTA Sp. Akc.“, Łódź tel. 195-96, 195-97; Warszawa, Piusa XI. 3. m. 8, tel. 8-38-78. „WOLA KRZYSZTOPORSKA“ Fabr. Chem. Piotrków Tryb., tel. Piotrków Tryb. 165. ZAKŁADY CHEMICZNE W WIN- NICY, S. A. Winnica, poczta Hen- ryków k/Warszawy, tel. 1-a podm. 17. Biuro sprzedaży: Inż. Oskar Gross. Łódź, Gdańska 81, tel. 186-12. Chlorek wapna bielący: Akc. Tow. „ELEKTRYCZNOŚĆ“, Warszawa, Czackiego 6, tel. 634-94. Chlorek wapnia (CaCl₂): „ZAKŁADY SOLVAY W POL- SCE“, Warszawa, Czackiego 14, tel. 5-91-24. Dwuchromian potasu i dwuchromian sodu, sól glauberska kalc: Tow. Fabryk Portl. Cem. „WYSOKA“ Sp. Akc. Warszawa, Mazowiecka Nr. 7, fabryka w Wrzosowej, p-ta Częstochowa 4. Wylączna sprzedaż: D/H. Maury- cy Luxemburg. Warszawa, Sena- torska 28/30, tel. 6-00-19. Farmaceutyczne przetwory: Sp. Akc. „LUDWIK SPIESS i SYN“, Warszawa, Daniłowiczow- ska 16, tel. Centrala-Spiess. „Fr. KARPINSKI Spółka Akcyjna“, Warszawa. Wolność 9, tel. 11-06-00.	Gliceryna farmaceutyczna i technicz- na: Sp. Akc. „STREM“, Warszawa, Mazowiecka 7, tel. 584-30. Przem. Tłuszcz. „SCHICHT-LE- VER“ Sp. Akc., Warszawa, Nowy Zjazd 1, telefony 605-77, 605-99. Gumowe artykuły techniczne: Sp. Akc. „WOLBROM“, Warsza- wa, Leszno 15, tel. 11.06-81, Zakł. Kauczukowe „PIASTÓW“ Sp. Akc., Warszawa, Złota 35, tel. 533-49. Jedwab sztuczny: Sp. Akc. „TOMASZOWSKA FA- BRYKA SZTUCZNEGO JEDWA- BIU“, Warszawa, Wilcza 9a, tel. 875-39. FABRYKA PRZĘDZY I TKANIN SZTUCZNYCH „CHODAKÓW“, Sp. Akc., poczta Sochaczew. Tel. Sochaczew 81. Karbid: Akc. Tow. „ELEKTRYCZNOŚĆ“, Warszawa, Czackiego 6, tel. 634-94. Klej kostny i skórny: Sp. Akc. „STREM“, Warszawa, Mazowiecka 7, tel. 584-30.	Kwaśny węglan sodowy (bicarbonat): „ZAKŁADY SOLVAY W POL- SCE“, Warszawa, Czackiego 14, tel. 591-24. Oleina zwierzęca: Sp. Akc. „STREM“, Warszawa, Mazowiecka 7, tel. 584-30. Siarczek węgla: Sp. Akc. TOMASZOWSKA FA- BRYKA SZTUCZNEGO JEDWA- BIU, Warszawa, Wilcza 9a, tel. 875-39. Słomka i włosie wiskozowe: Sp. Akc. TOMASZOWSKA FA- BRYKA SZTUCZNEGO JEDWA- BIU“, Warszawa, Wilcza 9a, tel. 875-39. Soda amonjakalna, krystaliczna i kau- styczna: „ZAKŁADY SOLVAY W POL- SCE“, Warszawa, Czackiego 14, tel. 591-24. Soda kaustyczna: Akc. Tow. „ELEKTRYCZNOŚĆ“, Warszawa, Czackiego 6, tel. 634-94. Sól glauberska krystaliczna: „TOMASZOWSKA FABRYKA SZTUCZNEGO JEDWABIU“, Warszawa, Wilcza 9a, tel. 8-75-39. Stearyna: Sp. Akc. „STREM“, Warszawa Mazowiecka 7, tel. 584-30.
---	---	---

Członkowie Związku Przemysłu Chemicznego otrzymują „Wiadomości Przemysłu Chemicznego“ bezpłatnie.

Redakcja i Administracja: Warszawa, Czackiego 1, telefon 510-14.

Wydawca: w imieniu Związku Przem. Chemicznego Rzplitej Polskiej — Dyrektor Związku Inż. EDMUND TREPKA

Redaktor: Inż. TADEUSZ ZAMOYSKI

Druk L. Bogusławskiego i S-ki, Świętokrzyska 11.