

AMMONIAKWERK MERSEBURG

Gesellschaft mit beschränkter Haftung

LEUNA WERKE (KREIS MERSEBURG)

POSTAMTSBUCH DES ABSENDERS Ammoniakwerk Merseburg
Gesellschaft mit beschränkter Haftung, Leuna Werke (Kreis Merseburg)

DEUTSCHWERTH
Ammoniakwerk
Merseburg

PERMITT.
Merseburg
3801

DEUTSCHWERTH TEL. 104, 105, 106
Nummern 711-718 Uhr
BRIEFCHEN 8-12 Uhr nach Sonn.

LUT 152

Ruhrchemie Aktiengesellschaft

Oberhausen-Holten

Ihre Zeichen

Ihre Nachricht vom

Unsere Nachricht vom

Unsere Zeichen

LEUNA WERKE
(Kreis Merseburg)

Stickstoff-Abt. 5. Febr. 1942 Ul.
S.-B./Hd./Gem.

Oxo-Verfahren

Auf die vorgestrige fernmündliche Anfrage Ihres Herrn Dir. v. Asboth bei unserem Herrn Dr. Herbig, übersenden wir Ihnen als Anlage einen kurzen Bericht mit den gewünschten Angaben über den Versuch, der in Gegenwart Ihrer Herren Dr. Roelen und Dr. Landgraf am 17.1.42. in unserer halbtechnischen Oxo-Versuchsanlage begonnen und ohne sie zu Ende geführt wurde.

Dem anliegenden Versuchsbericht entnehmen Sie eine Beschreibung der Apparatur, sowie Angaben über Ausgangsprodukte und Versuchsbedingungen. Aus dem beiliegenden Zeit-Temperaturdiagramm können Sie den Ablauf des Versuches genau verfolgen.

Die wesentlichen Ergebnisse des Versuches sind folgende:

1.

1. Es ist möglich, das Durchgehen der Reaktion zu verhindern, wenn aus dem Heissystem Dampf entspannt wird.

2. Man muß die Entspannung vorsichtig vornehmen, da die Reaktion sonst leicht im unteren Teil des Ofens zum Stillstand kommt.

3. Es war nicht möglich, eine gleichmäßige Verteilung der Temperaturen im Ofen zu erwirken. Die Temperaturdifferenz zwischen Element "Oben" und Element "Unten" ergabte während der Kühlung der Reaktion durch Dampfentspannung ca. 15 °C.

4. Durch das Kühlen erlischt im unteren Teil des Ofens die Reaktion; durch die dadurch bedingte Verzögerung war es nicht möglich, die Reaktion in der geplanten Zeit von etwa 20 Minuten zu Ende zu bringen.

5. Trotz der langen Verweilzeit von 65 Minuten im Oxo-Ofen unter Gasströmung erreichte der Umsatz lediglich 80% (Nach Destillation ermittelt). Etwa 50 % des ungesetzten Olefins waren in hochsiedende Produkte (Dicköl) umgewandelt.

AMMONIAKWERK MERSEBURG

Gesellschaft mit beschränkter Haftung

Stickstoff-Abteilung

1233

101158

Tag

2.42

2

Ruhrchemie-Aktiengesellschaft, Oberhausen-Holten

6. Bemerkenswert erscheint der Temperaturanstieg im Ofen nach Unterbrechung der Gasströmung, obwohl auch das Frischdampfventil geschlossen war (Anscheinend Nach-Reaktion gelöster Gasanteile).

Zusammenfassend kann nach diesem Versuch gesagt werden, dass es u. Z. gelingen wird, die Oxo-Reaktion in den geplanten großen Ofen in Holten durch die vorgesehene Kühlung zu beherrschen.

Es wird jedoch nicht möglich sein, die Temperaturen im Ofen einander weitgehend anzugeleichen, und es dürfte daher schwierig sein, die richtige Meßstelle zur Steuerung des Siemens-Reglers zu finden.

Nach unseren Erfahrungen erscheint es zweckmäßig, die Gase vorgewärmt in den Ofen zu bringen, weil sonst der unteren Teil des Ofens zu viel Wärme entzogen wird. Dadurch dürfte die Temperaturangleichung leichter zu bewirken sein. Wir bezweifeln, ob es möglich sein wird, die vorgesehenen Leistungen der Ofen mit Aussicht auf die Schwierigkeit der gleichmäßigen Temperaturhaltung zu erreichen.

Zur Klärung der Oxierung niedriger prozentiger Olefine (30.-40% Oleingehalt) haben wir Versuche vorgenommen. Wir hoffen, über deren Ergebnis in einigen Wochen berichten zu können.

Durch Vornahme verschiedener Änderungen in unserer Versuchsanlage konnten wir in den letzten Wochen nicht kontinuierlich fahren. In der nächsten Zeit werden wir die kontinuierliche Arbeitsweise wieder aufnehmen und werden Sie, sobald weitere Erfahrungen vorliegen, zu einer Besichtigung und Aussprache einladen.

Heil Hitler!

Anlagen
eingeschrieben

Bericht über den Versuch am 17.1.1942

1169

in Nr. 432a, Ofen 5.

1.) Technische Einzelheiten:Ofen:

Hochdruckrohr 210 mm Innendurchmesser 8 m lang (ca. 4000 kg Wasser mit aufgeschweißtem Druckgefäß, der bis zum Überlauf mit ca. 250 l Wasser gefüllt ist).

Kühlapparatur:

- a) Heizmantel mit 20 cm^2 Kühlfäche/Liter Füllung.
- b) Eingebautes Rohrblindel 150 cm^2 Kühlfäche/Liter Füllung.
Gesamte Kühlfäche 360 cm^2 Kühlfäche/Liter Füllung.

Dampfentspannung:

Die Dampfspannung des Dampfes ins Freie erfolgt durch eine Leitung von 3/4 Zoll mit einem Klingerventil von 20 mm Nennweite. Die Stutzen am Dampfmantel haben 20 mm Nennweite und das eingegebene Hochdruckrohrblindel 16 mm Nennweite (Hochdruckrohr 16/23). Die Durchführungen durch die Hochdruckdeckel haben eine I.W. von 16 mm.

Temperaturmessung:

- 3 Widerstandsthermometer im Ofen in den Abständen 0,5, 2,5 und 4 m vom unteren Flansch an gemessen.
- 1 Widerstandsthermometer im Heizmantel in 2 m von unteren Flansch entfernt.

2.) Gas und Gaszusammensetzung:

Verwendetes Gas: Winkler-O-Wassergas, das über Spezial-Grude feinst entzweifelt wurde (unter 2 mg/g S/m³ Gas).

Zusammensetzung des Gases: 42 % CO

52 % H₂

4,5% CO₂

1 - 2% N₂ + CH₄

3.) Maische:

G12 - Olefinfraktion mit folgenden analytischen Kennzahlen:

$d_4^{20} = 0,762$; Siedebereich: 206 - 216°/760 mm. S.P.L.: 67 %;

Olefingehalt ca. 65 %, Kontakt: R.Ch.-Kontakt.

Die Maische enthält 4 % Kontakt, d.h. 4 kg Kontakt auf 100 l Öl.

80470

4.) Füllen des Ofens:

Der Ofen wurde mit 140 l Maische durch Einspritzen von unten gegen den Netindruck von ca. 200 Atm. gefüllt. Die Maische gelangt kalt in den Ofen und wird erst durch den Heizmantel auf Reaktionstemperatur gebracht.

5.) Durchführung des Versuches:

Nachdem der Ofen gefüllt war, wurde der Druck auf Wunsch von Herrn Dr. Landgraf auf 150 Atm. erniedrigt und durch Regulierung von Hand aus während des Ablaufes der Hauptreaktion auf ca. 150 Atm. gehalten. Die Gasströmung durch den Ofen wurde auf 60 m³/h gehalten = 190 Normalliter/cm² Ofenzerschnitt/h. Die Temperaturhaltung geschah durch Eingespannen von Dampf und teilweise auch durch Kondensation von Dampf in aufgesetzten Kühlern. Das eintretende Gas wurde vorwärmt, doch wirkte sich die Verwärzung bei periodischen Betrieb nur geringfügig aus. Die Zeit, in der der Ofen unter Gasströmung stand, betrug 63 Minuten. Wegen einer Versetzung in der Umlieitung zum Hydrierofen verblieb die Maische noch weitere 45' im Ofen ohne Gasströmung.

Zeit-Temperatur-Kurve vom 5. 10. 1926
beginn 14. 1. 42. 12. 2. 4

1980

