

N 14

zonne

for testing  
November 24.

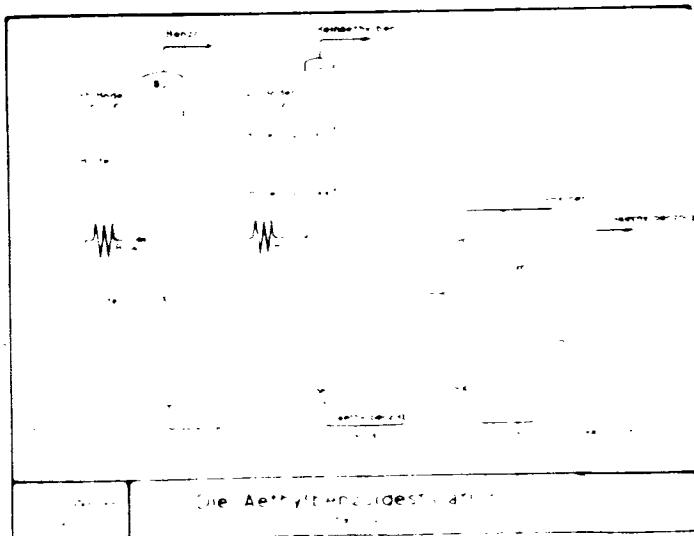
Sellon

Young

Die betrieblichen Kosten von Spau.

- 9720

In dem folgenden Schema sind die Hauptzonen der Destillation enthalten:



Um das zu destillierende Produkt von 50 ml. auf Rücklauf zu bringen, müssen einen vorläufigen Rücklauf von 10 ml. und eine Vorlage von 10 ml. eingeschaltet werden. Wenn man dies tut, so wird die Kolonne in 10 Minuten die Temperatur erreichen, welche die Zersetzung des Isobutylbenzoats zwischen 115° und 116° C. bei einer Temperatur von ca. 122-133° schafft. Bei diesem Zustand kann man die Vorlage abstellen. Die Kolonne ist nun fertig für die Destillation. Es kann nun mit dem Rücklauf beginnen.

Die Vorlage kann nun wieder eingeschaltet werden, um die Destillation fortzusetzen.

3721

Aethylbenzoldestillation, Benzolkolonne, 90 mm Ø, 25 Böden

Belastung 100 g/h Aethylbenzol 31.3.40    Belastung 100 g/h Moto Athylbenzol 7.3.40  
Zulauf: 40°C in konzentriertem Öl                Zulauf: ~ 40 °C/g/h Rohäthylbenzol  
Destillation: 100°C                                    Destillation: 100°C/h Benzol  
Rücklauf: 100% des aufsteigenden Dampfes      Rücklauf: 100% des aufsteigenden Dampfes = 57-fach  
Riesenschw. = 100%                                    Riesenschw. = 100% = 100%  
Gangzeit:    Gangzeit: = 140 m/Sek.

Die Ursache für das unerwartete Verhalten der Kolonne liegt darin, daß infolge eines Fehlers der Herstellerfirmen nur von einzelnen Böden nur ca. 60 % der üblichen Glockenzapfen umgesetzt wurden. Es ergab sich infolgedessen ein sehr hoher Druckabfall in der Kolonne, so daß die im Verdampfer erreichbare Temperatur zur restlosen Verdampfung des Athylbenzols aus dem Diäthylbenzol nicht mehr ausreichte, wodurch nur von dieser Kolonne eine Produktions bei verschiedener Belastung in den folgenden Tabellen.

Aethylbenzoldestillation: Aethylbenzolkolonne, 30 mm Ø, 42 Böden

Belastung: 647 Moto Aethylbenzol 31.8.40 Zeitstundendurchschnitt: 17 Moto Aethylbenzol

Zulauf: 1930 kg/h

Umlauf: 1710 kg/h

Destillat: 1746 kg/h Aethylbenzol

↓ 1746 kg/h Aethylbenzol

Rücklauf: 1930 kg/h Aethylbenzol

↓ 1930 kg/h Aethylbenzol → Umlauf

Blasenabschluß: 1710 kg/h

↓ 1710 kg/h Aethylbenzol

Umlaufabschluß: 1710 kg/h Aethylbenzol

↓ 1710 kg/h Aethylbenzol nach 10 Sek.

• Vakuumpumpe

100 mm Hg

• Boden 19:

↓ 19 mm Hg

• Boden 20: 19,1

↓ 19,1 mm Hg

• Boden 21:

↓ 21 mm Hg

• Boden 22: 21,1

↓ 21,1 mm Hg

• Boden 23: 21,1

↓ 21,1 mm Hg

• Boden 24: 21,1

↓ 21,1 mm Hg

• Boden 25: 21,1

↓ 21,1 mm Hg

• Boden 26: 21,1

↓ 21,1 mm Hg

Für die Aethylbenzoldestillation wurde eine Kolonne von 300 mm Ø und 10 m Höhe mit 42 Böden verwendet.

Die Aethylbenzoldestillation wurde in einer Kolonne von 300 mm Ø und 10 m Höhe mit 42 Böden durchgeführt. Die Kolonne besteht aus 10 m. Durch den ersten und zweiten Aethylbenzolabschluß wird die Flüssigkeit im ersten Abschluß auf 10 mm abgesenkt. Der Rücklauf liegt so hoch, daß die Belastung zwischen  $160^\circ$  und  $175^\circ$ , die Überhitze Temperatur zwischen  $40^\circ$  und  $50^\circ$ . Die Verdampfttemperatur ist nicht konstant, daß das sogenannte Diäthylbenzol ein Siedebereich von  $160 - 170^\circ$  hat. Der Siedebeginn des Diäthylbenzols schwankt in Abhängigkeit von der Belastung auf Aethylbenzolkolonne zwischen  $150^\circ$  und  $160^\circ$ . Die Destillation erfolgt ohne Rücklauf.

Die Betriebsdaten bei starker und mittlerer Belastung werden in der folgenden Tabelle wiedergegeben:

| <u>Aethylbenzoldestillation: Diäthylbenzolkolonne, Raschigsküle, 800 mm Ø</u> |   |
|---|---|
| <u>Belastung: 897 Moto Aethylbenzol 31.8.40</u>                               | <u>Belastung: 1395 Moto Aethylbenzol</u>      |
| Zulauf: 684 kg/h  | Zulauf: 1027 kg/h                             |
| Destillat: 608 kg/h Diäthylbenzol   | Destillat: 938 kg/h Diäthylbenzol             |
| Blasenabzug: 76 kg/h Rückstand  | Blasenabzug: 89 kg/h Rückstand                |
| <u>Gasgeschwindigkeit: = 41,2 cm/Sek.</u>                                     | <u>Gasgeschwindigkeit: = 53,5 cm/Sek.</u>     |
| t Verdampfer: ca. 170°  | t Verdampfer: a. 107°                         |
| t Übergang: ca. 85°   | t Überhang: a. 32°                            |
| Druck Sumpf: 140 mm Hg  | Druck Sumpf: 10 mm Hg                         |
| Druck Übergang: 136 mm Hg   | Druck Überhang: 15 mm Hg                      |
| Differenzdruck: 4 mm Hg   | Differenzdruck: 1 mm Hg                       |
| Siedebereich des Diäthylbenzois: 167-<br>221°                                 | Siedebereich des Diäthylbenzois: 160-<br>200° |

Die Rüttelkammer und Druckabstieg ist zu erwähnen. Der Rückstand dieser Kolonne ist praktisch rein, es handelt sich um ein kryovierbares Gemis höher als 100%iger Benzole. Nach Erhöhung eines von 210° - 240° siedenden Gemisches ist der Rückstand ein geeigneter Weichmacher zu sein. Diese Menge wird in der Ausquecksencasse abdestilliert.

Zusammenfassend ist festzustellen, daß bei der z.B. von der Aethylbenzoldestillation geforderten Leistung von 200 - 1500 Moto Aethylbenzol zwar die Herstellung eines reinen Aethylbenzois möglich ist, aber die Abläufe von Aethylbenzol im Sensor und Diäthylbenzol in beträchtlicher Umfang in Kauf genommen werden müssen.

Die Temperaturregelung der Benzolkolonne erfolgt mit einem GST-Regler. Die Aethylbenzolkolonne wird mit vollem Dampfdruck gearbeitet und der Diäthylbenzolkolonne wird der Dampfdruck mit einem Schonreduzierventil eingestellt. Sämtliche Kübeln zur Verlegen haben automatische Standregelung. Die ein- und ausgetretenen Produkte werden durch Ovalradzählern gemessen, Zuläufe und Rückläufe mit Durchflußanzählern eingestellt. Die Haupttemperaturen werden automatisch reguliert. Besonderheiten an den Einrichtungen der Betriebskontrolle haben sich nicht ergeben.

Bei dem strengen Frost des vorigen Winters ergaben sich eine ganze Reihe von Schwierigkeiten in der Methylbenzoldestillation, die als Freiluftanlage gebaut ist. Ein Teil der Schwierigkeiten ging damit zusammen, daß die Kondensatoren fast aller Kolonnen nur Grund von Einwälzfehlern undicht waren. Dadurch kam Wasser in die Kohlenwasserstoffe, die mit Wasser nicht mischbar sind und setzte sich besonders bei der durch Äthylen angel verursachten salzen Belastung in Säcken der Rohrleitungen ab. Die eisige Vereisung der Rohrleitungen zum Tanklager entstehenden Störungen waren so schwerwiegend, daß wir uns entschlossen haben, die besonders gefährdeten Leitungen im inneren befestigen, um sie nicht mehr zu ziehen. Allerdings kostet das in Lohn und Gehalt sehr und erforderte neue Tanklager von 150 m³ je Einheit. Inzwischen haben wir jedoch von niedrigem Aufpreis dafür gesorgt, daß diese Leitungen im Innern mit Selbstfestsicherungen, Stahlrohren, Polyäthylenrohren, Isolatoren und Starklasern verkleidet werden. Durch die Weiterentwicklung der Methylbenzoldestillation ist es nun möglich, daß die Anlage für Sonnenstrahlung beständig ist und daß die auf ihr verarbeiteten Flüssigkeiten nicht mehr am mit Kohle ausgesetzten Boden aufkriechen. Durch die Verwendung von Selbstfestsicherungen und Isolatoren ist die Fristekraft unbedeutend, und es ist...

E.D.R. und E.F.

?

10725