

réaction:

→ Bilan de matière d'après le schéma général du procédé (1). $\left| \begin{array}{l} i_B = i_O + i_F \\ i_F = i_B - i_F \end{array} \right| \Rightarrow i_F = i_O$
 * le bilan est effectué pour un débit d'apport de 1000 mol/h.

calcul du débit de gaz purifié, E :

le nombre de mol d'ingrédient d'apport, i_B , est égal au nombre de mol d'ingrédient de la purge, i_F .

$$i_B = 1000 \times 0,01 = 10 \text{ mol/h}$$

$$\left| \begin{array}{l} I_B^* = I_F^* + I_O^* \quad (1) \\ I_{FS}^* = I_O^* = I_F^* + I_F^* \quad (2) \\ I_F^* + I_F^* = I_F^* + I_O^* \Rightarrow I_H^* = I_O^* \end{array} \right.$$

On peut donc déduire le débit de purge, de la valeur de $i_F = 10 \text{ mol/h}$, puisque

l'on connaît la teneur molaire correspondante 0,0850.

$$\text{Débit molaire de purge: } E = \frac{10}{0,0850} = 117,64 \text{ mol/h.}$$

relatifs: i_E (débit molaire d'ingrédient) = E (débit molaire de purge) $\times i_F^*$

Ammoniac

$$\begin{aligned} &= \frac{\text{mol}}{\text{h}} \cdot \frac{\text{P}}{\text{mol}} \\ i_E^* &= \frac{i_F^*}{E} = \frac{\text{mol}}{\text{h}} \cdot \frac{\text{h}}{\text{mol}} \end{aligned}$$

les débit molaire de chacun des constitutants de ce circuit sont donc les suivant:

$$NH_3 = 117,64 \times 0,0150 = 1,76 \text{ mol/h.}$$

$$N_2F = 117,64 \times 0,285 = 33,47 \text{ mol/h.}$$

$$H_2F = 117,64 \times 0,685 = 79,41 \text{ mol/h.}$$

$$= 10,00 \text{ mol/h.}$$

$$i_E^* = 117,64 \text{ mol/h.}$$

Total

(1)

Calcul du débit d'ammoniac produit, D:

les débits de l'apport, A, sont calculables:

$$\text{NH}_3 = 1000 \times 0 = 0 \text{ mol/h}$$

$$N_{2A} = 1000 \times 0,2475 = 247,5 \text{ mol/h}$$

$$H_{2A} = 1000 \times 0,7425 = 742,5 \text{ mol/h}$$

$$H_{2D} = 1000 \times 10 = 10 \text{ mol/h}$$

$$\overline{i_A} = \frac{1000 \times 9,01}{1000,00} = 9,01 \text{ mol/h}$$

A = 1000,00 mol/h

Le nombre de mol de N₂ qui on reçoit est égal à la différence

$$\rightarrow N_{2A} - N_{2F} = N_{2\text{diff}}$$

$$247,50 - 86,47 = 161,03 \text{ mol/h}$$

$$N_{2A} - N_{2F} = 247,50 - 86,47 = 161,03 \text{ mol/h}$$

Le débit molaire d'ammoniac produit est donc, d'après la réaction

de formation :

$$N_{2D} = 161,03 \times 2 = 322,06 \text{ mol/h}$$

Calcul des débits molaires en B et F.

$$B = A + F = 1000 + F$$

et: $i_B = i_A + i_F$

$$\text{soit: } B \cdot 0,058079 = A \cdot 9,01 + 0,0850 \times F$$

$$B \cdot 0,058079 = 1000 + 0,0850 \times F$$

et; en remplaçant F par B $\Rightarrow B = 1000 + 0,0850 \times B$

$$\beta \cdot 0,058079 = 10 + 0,0850 (\beta - 1000).$$

$$\beta \cdot 0,058079 = 10 + 0,0850 \beta - 85.$$

$$-10 + 85 = \beta (0,0850 - 0,058079)$$

$$75 = \beta (0,0850 - 0,058079) \rightarrow \beta = 2285,93 \text{ mol/l}.$$

d'où :

$$F = 1285,93 \text{ mol/l}.$$

Ce qui conduit aux débits suivants pour ces deux courants :

Courant de recyclage, F_1 :

$$N_{B_1 F} = 1285,93 \times 0,0150 = 26,79 \text{ mol/h}.$$

$$N_{E_F} = \frac{1}{2} \times 0,8250 = 401,93 \text{ mol/l}.$$

$$N_{D_F} = \frac{1}{2} \times 0,6750 = 1205,50 \text{ mol/l}.$$

$$D_F = \frac{1}{2} \times 0,0850 = 151 \text{ mol/h}.$$

$$i_F = \frac{1}{2} \times 1285,93 \text{ mol/l}.$$

$$V_i n_f = \text{Total } F = 1285,93 \text{ mol/l}.$$

Courant d'entrée, B , dans le réacteur, sachant que $B = D + F$.

$$N_{B_1 B} = N_{B_1 D} + N_{B_1 F} = 0 + 26,79 = 26,79 \text{ mol/l}.$$

$$N_{E_B} = N_{E_D} + N_{E_F} = 401,93 + 401,93 = 803,86 \text{ mol/l}.$$

$$N_{D_B} = N_{D_D} + N_{D_F} = 1205,50 + 1205,50 = 2411,00 \text{ mol/l}.$$

$$D_B = \frac{1}{2} D_F + \frac{1}{2} F = 10 + 151,00 =$$

$$i_B = i_D + i_F = \frac{1}{2} (151,00) = 75,50 \text{ mol/l}.$$

$$i_{B_1} = \text{Total } B =$$

(3)

$$\text{avec } i_B = \frac{i_B}{B} = \frac{161,80}{2885,92} = 0,058088 \approx 0,5808$$

Calcul des Teneurs en B et C:

Teneur du G const B:

$$N_{H_3B} = \frac{26,79}{2885,92} = 0,00362.$$

$$N_{2B} = \frac{64,933}{2885,92} = 0,22308$$

$$H_2B = \frac{1948,00}{2885,92} = 0,69923.$$

$$i_B = \frac{161,80}{2885,92} = 0,05808$$

Total $\xrightarrow{.1,0001}$

$$D = C + F$$

$$C = D - F.$$

constat C: $N_{H_3D} + N_{H_3F} =$

$$N_{H_3C} = 442,06 + 26,79 = 468,85 \text{ mol/l}$$

$$N_{2C} = N_{2B} - (N_{2D} - N_{2F}) =$$

$$H_2C = \frac{D}{2B} - 3 \times (N_{2D} - N_{2F}) = \frac{D}{2B} + 3H_2 \geq 2N_{H_3}$$

$$i_C = i_B$$

$$N_{H_3C} = N_{H_3D} + N_{H_3F} \text{ donc } 442,06 + 26,79 = 468,85 \text{ mol/l}$$

$$N_{H_3C} = N_{H_3D} + N_{H_3F} = 64,933 - 221,03 = 428,30$$

$$N_{2C} = N_{2B} - (N_{2D} - N_{2F}) = 1948,00 - 3 \times 221,03 = 1648,97 \text{ mol/l}$$

$$H_2C = H_2B - 3(N_{2D} - N_{2F}) = 1648,97 \text{ mol/l}$$

$$i_C = i_F = 1648,97 \text{ mol/l}$$

$$(4) \overline{1,0001} = 2343,86 \text{ mol/l}$$