

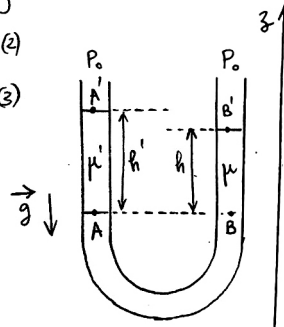
**EXT2.14**

A et B appartenant au même fluide :  $P_A = P_B$   
 A' et B' étant au contact de l'atmosphère  $P_{A'} = P_{B'} = P_0$  }  $P_A - P_{A'} = P_B - P_{B'} \quad (1)$

RFS dans le liquide de masse  $\mu$  :  $P_B = P_{B'} + \mu g h \quad (2)$

" " " "  $\mu'$  :  $P_{A'} = P_{A'} + \mu' g h' \quad (3)$

1)  $\rightarrow \mu' g h' = \mu g h$   
 d'où  $\frac{h'}{h} = \frac{\mu}{\mu'}$

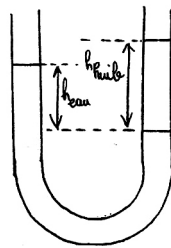


**EXT2.15**

1) D'après EXT2-4 :  $\frac{h_{\text{eau}}}{\rho_{\text{huile}}} = \frac{h_{\text{huile}}}{\rho_{\text{eau}}}$

$\rightarrow h_{\text{eau}} \equiv$  dénivellation entre la surface libre de l'eau et l'interface eau/huile

$h_{\text{eau}} = h_{\text{huile}} \frac{\rho_{\text{huile}}}{\rho_{\text{eau}}} = \frac{V_a}{S} \frac{\rho_{\text{huile}}}{\rho_{\text{eau}}} = 5,4 \text{ cm}$



2) la hauteur d'acétone est  $h_a = \frac{V_a}{S} = 10 \text{ cm}$

les niches étant des plans horizontaux :

$P_A = P_B \quad (1)$

la pression atmosphérique étant uniforme :

$P_{A'} = P_{C'} = P_0 \quad (2)$

la relation fondamentale de la statique des fluides

$\rightarrow$  ds l'acétone :  $P_A - P_{A'} = \rho_{\text{ac}} g h_a \quad (3)$

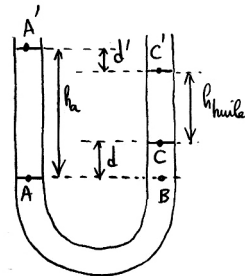
$\rightarrow$  dans l'eau :  $P_B - P_{C'} = \rho_{\text{eau}} g d \quad (4)$

$\rightarrow$  dans l'huile :  $P_{C'} - P_{C'} = \rho_{\text{huile}} g h_{\text{huile}} \quad (5)$

d'où  $P_A - P_{A'} \stackrel{(1) \& (2)}{=} P_B - P_{C'} \stackrel{(4) \& (5)}{=} (P_B - P_{C'}) + (P_{C'} - P_{C'}) = \rho_{\text{eau}} g d + \rho_{\text{huile}} g h_{\text{huile}}$

$\rho_{\text{ac}} g h_a = \rho_{\text{eau}} g d + \rho_{\text{huile}} g h_{\text{huile}} \rightarrow d = \frac{\rho_{\text{ac}} h_a - \rho_{\text{huile}} h_{\text{huile}}}{\rho_{\text{eau}}} = 2,5 \text{ cm}$

De plus  $h_a = d + h_{\text{huile}} + d' \rightarrow d' = h_a - h_{\text{huile}} - d = 1,5 \text{ cm}$



**EXT2.17**

Etat initial

Etat final

Compartiment 1  $\left\{ \begin{array}{l} P_0, T_0, V_0 = h S \\ \text{Gaz Parfaits} \end{array} \right.$   
 Compartiment 2  $\left\{ \begin{array}{l} P_0, T_0, V_0 = h S \end{array} \right.$

$\left\{ \begin{array}{l} P_1, T_1, V_1 = h_1 S \\ \text{Gaz Parfaits} \\ P_2, T_0, V_2 = h_2 S \end{array} \right.$

• Comme il y a conservation de la quantité de matière pour les 2 gaz parfaits, on a :

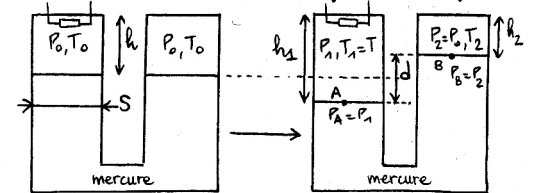
$n = \frac{P_0 V_0}{R T_0} = \text{cte}$

$P_0 V_0 = P_0 h S = n R T_0 \quad (1)$

$P_1 V_1 = P_1 h_1 S = n R T_1 \quad (2)$

$P_2 V_2 = P_2 h_2 S = n R T_2 \quad (3)$

Car rien dans l'énoncé n'indique que les transferts thermiques avec l'extérieur sont interdits  $\rightarrow$  le Compartiment 2 est tip à l'équilibre thermique



• De plus, le mercure est un liquide incompressible  $\rightarrow$  son volume se conserve, et par conséquent, le volume total étant constant, le volume occupé par les 2 gaz se conserve également :

$h S + h S = h_1 S + h_2 S \rightarrow h_1 + h_2 = 2h \quad (4)$

• De plus l'énoncé nous dit que  $h_1 - h_2 = d = 10 \text{ cm} \quad (5)$

• Enfin, la RFSF appliquée au mercure entre ses 2 sur faces libres donne :

$P_1 + \rho g z_1 = P_2 + \rho g z_2$  soit  $P_1 - P_2 = \rho g d \quad (6)$

D'où : (4) + (5)  $\rightarrow h_1 = h + \frac{d}{2}$  et (4) - (5)  $\rightarrow h_2 = h - \frac{d}{2}$   
 $h_1 = 45 \text{ cm}$   $h_2 = 35 \text{ cm}$

(1) & (3)  $\rightarrow P_0 h S = P_2 h_2 S \rightarrow P_2 = P_0 \frac{h}{h_2} = 1,158 \text{ bar}$

(6)  $\rightarrow P_1 = P_2 + \rho g d = 1,291 \text{ bar}$

(2) & (1)  $\rightarrow P_1 h_1 S = \frac{P_0 h S}{T_0} T_1 \rightarrow T_1 = T_0 \frac{P_1 h_1}{P_0 h} = 420 \text{ K}$

En éliminant directement les variables intermédiaires, on trouve :

$T_1 = T_0 \left[ \frac{2h+d}{2h-d} + \frac{\rho g d (h + \frac{d}{2})}{P_0 h} \right]$