

Exercice 1 :

Pour les trois liquides non miscibles, figure 1, déterminer les hauteurs h_1 et h_2 ?

Les extrémités des trois tubes sont ouvertes à l'atmosphère.

On donne : la masse volumique du mercure $\rho_{Hg} = 13600 \text{ kg/m}^3$, la masse volumique de l'eau $\rho_{eau} = 1000 \text{ kg/m}^3$, la masse volumique de l'huile $\rho_{huile} = 780 \text{ kg/m}^3$.

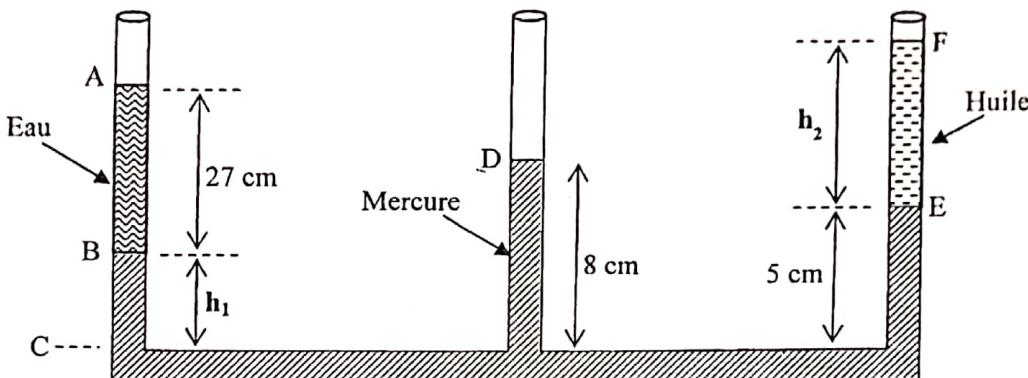


Figure 1

Exercice 2 :

Le poids spécifique de l'air qui s'écoule à travers une conduite convergente est $\gamma = 12 \text{ N/m}^3$, figure 2, la masse volumique du fluide du manomètre est $\rho_{huile} = 824 \text{ kg/m}^3$, les pertes de charge sont négligées, le (1) point est un point d'arrêt $V_1 = 0 \text{ m/s}$.

Dans ces conditions, calculer le débit volumique en (ℓ/s) ?

On donne : l'accélération de la pesanteur $g = 10 \text{ m/s}^2$.

$$d_1 = 100 \text{ mm}$$

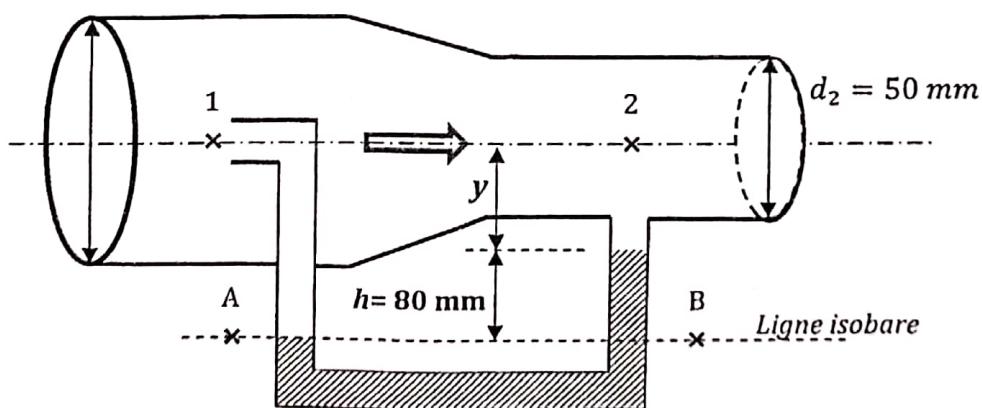


Figure 2

Exercice 3 :

Du carburant (fioul) de masse volumique $\rho = 910 \text{ kg.m}^{-3}$ et de viscosité dynamique (μ) est transporté de A vers B à travers une conduite cylindrique d'axe horizontal, de longueur $l = 2 \text{ km}$ et de rayon $R = 8 \text{ cm}$, avec un débit volumique $Q_v = 36 \text{ m}^3/\text{heure}$, figure 3.

Les pressions en A et B sont respectivement $P_A = 3 \text{ atmosphères}$ et $P_B = 0.4 \text{ atmosphères}$ ($1 \text{ atmosphère} = 10^5 \text{ Pa}$).

On admettra que le régime d'écoulement est permanent, le débit est donné par la formule de Poiseuille.

1. Calculer la vitesse moyenne d'écoulement (v) du carburant?
2. Calculer la viscosité dynamique (μ) et la viscosité cinématique (ν) du carburant transporté ?
3. Calculer le nombre de Reynolds de cet écoulement, est-il laminaire ou turbulent ? justifier votre réponse ?
4. Montrer que la puissance (\mathcal{P}) de la pompe utilisée dans la conduite est proportionnelle au carré de la vitesse moyenne (v) ; calculer (\mathcal{P}) ?

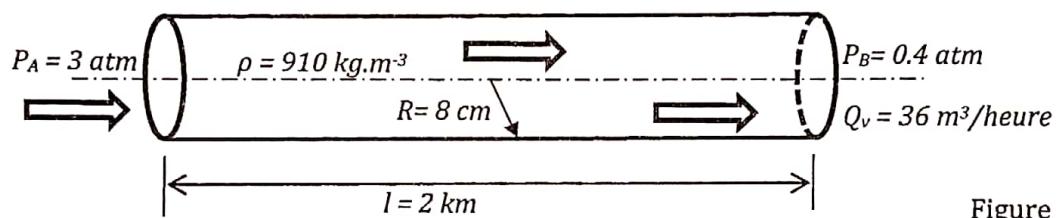


Figure 3

Questions de cours :

1. Donner la définition d'une ligne de courant ? montrer que dans le cas d'un écoulement 3 dimensions les lignes de courant sont données par le système différentiel :

$$\frac{dx}{u(x, y, z, t)} = \frac{dy}{v(x, y, z, t)} = \frac{dz}{w(x, y, z, t)}$$

2. Soit le tube de courant représenté dans la figure 4, démontrer que l'expression du principe de conservation de la masse entre les points 1 et 2 dans le cas d'un fluide incompressible et régime permanent s'écrit sous la forme $S_1 V_1 = S_2 V_2$?

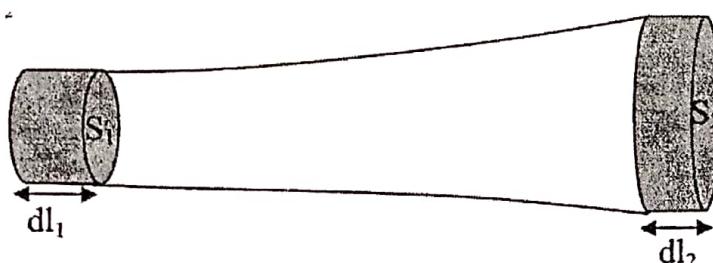


Figure 4

Solution de l'Exercice [6/6 points]

Corrigé de l'Examen
12 Février 2022.

Déterminer les hauteurs h_1 et h_2 ?

① Appliquer la Relation Fondamentale de l'Hydrostatique (R.F.H) entre A et B ; on obtient :

$$P_A + \rho_{H_2O} \cdot g \cdot \delta_A = \text{ct}, \quad P_B + \rho_{H_2O} \cdot g \cdot \delta_B = \text{ct}.$$

$$P_A + \rho_{H_2O} \cdot g \cdot \delta_A = P_B + \rho_{H_2O} \cdot g \cdot \delta_B \quad \dots \dots [1] \quad 0,5$$

② Appliquer R.F.H. entre B et C, on obtient :

$$P_B + \rho_{Hg} \cdot g \cdot \delta_B = P_C + \rho_{Hg} \cdot g \cdot \delta_C \quad \dots \dots [2] \quad 0,5$$

③ Appliquer R.F.H. entre C et D, on obtient :

$$P_C + \rho_{Hg} \cdot g \cdot \delta_C = P_D + \rho_{Hg} \cdot g \cdot \delta_D \quad \dots \dots [3] \quad 0,5$$

On Somme [1] + [2] + [3], on obtient :

$$P_A + \rho_{H_2O} \cdot g \cdot \delta_A + \rho_{Hg} \cdot g \cdot \delta_B + \rho_{Hg} \cdot g \cdot \delta_C = P_D + \rho_{Hg} \cdot g \cdot \delta_D + \rho_{Hg} \cdot g \cdot \delta_C + \rho_{H_2O} \cdot g \cdot \delta_B$$

Comme : $P_A = P_D = P_{\text{atm}}$ {Les tubes sont ouverts à l'Atmosphère}.

$$\rho_{H_2O} \cdot g \cdot (\delta_A - \delta_B) + \rho_{Hg} \cdot g \cdot (\delta_B - \delta_C) = \rho_{Hg} \cdot g \cdot (\delta_D - \delta_C)$$

$$(\delta_B - \delta_C) = \frac{\rho_{Hg} \cdot (\delta_D - \delta_C) - \rho_{H_2O} \cdot (\delta_A - \delta_B)}{\rho_{Hg}} \quad 0,5$$

AN: $\delta_B - \delta_C = \frac{13600 \cdot 0,08 - 1000 \cdot 0,27}{13600} = 0,0601 \text{ m}$

$$h_1 = 6,01 \text{ cm} \quad 0,5$$

Pour (h_2) on procède de la même manière :

④ Appliquer R.F.H entre F et E ; on obtient.

1/5

$$P_F + \rho_{huile} \cdot g \cdot z_F = P_E + \rho_{huile} \cdot g \cdot z_E \dots [4] \quad (0,5)$$

② Appliquer R.F.H. entre E et C; on obtient :

$$P_E + \rho_{Hg} \cdot g \cdot z_E = P_C + \rho_{Hg} \cdot g \cdot z_C \dots [5] \quad (0,5)$$

③ Appliquer R.F.H. entre C et D; on obtient :

$$P_C + \rho_{Hg} \cdot g \cdot z_C = P_D + \rho_{Hg} \cdot g \cdot z_D \dots [6] \quad (0,5)$$

On somme [4] + [5] + [6]; on obtient :

$$P_F + \rho_{huile} \cdot g \cdot z_F + \rho_{Hg} \cdot g \cdot z_E + \rho_{Hg} \cdot g \cdot z_C = \rho_{huile} \cdot g \cdot z_E + \rho_{Hg} \cdot g \cdot z_C + \rho_{Hg} \cdot g \cdot z_D + P_D$$

Comme : $P_F = P_D = P_{atm}$

$$\rho_{huile} (z_F - z_E) = \rho_{Hg} (z_D - z_C) + \rho_{Hg} (z_C - z_E).$$

A.N. $(z_F - z_E) = \frac{\rho_{Hg} (z_D - z_C) + \rho_{Hg} (z_C - z_E)}{\rho_{huile}} \quad (0,5)$

$$z_F - z_E = \frac{13600 \cdot (0,08 - 0,05)}{780};$$

$h_2 = 0,523 \text{ m}$
$= 52,3 \text{ cm}$

Solution Exercice 2.

Appliquer la loi de Bernoulli entre 1 et 2 :

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2g} + z_1 = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2g} + z_2 \quad (1) \quad \text{avec } \gamma = \rho_{air} \cdot g$$

on bien : $P_1 + \rho_{air} \cdot \frac{V_1^2}{2} + \rho_{air} \cdot g \cdot z_1 = P_2 + \rho_{air} \cdot \frac{V_2^2}{2} + \rho_{air} \cdot g \cdot z_2$.

Comme le point (1) est un point d'arrêt, $V_1 = 0$;
et $z_1 = z_2$ (même hauteur), on obtient :

2/5

$$\frac{P_1}{\gamma} = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2g} \rightarrow P_1 - P_2 = \gamma \cdot \frac{V_2^2}{2g} \quad \text{--- (*)}$$

$$P_1 - P_2 = f_{air} \cdot \frac{V_2^2}{2} \quad \text{0,5}$$

Pour le Manomètre on applique (RFH) entre A et B :

$$P_A = P_B \quad (\text{ligne Isobare}) \quad | P_A = P_1 + f_{air} \cdot g \cdot (y + 0,08) \quad \text{0,5}$$

$$P_B = P_2 + f_{air} \cdot g \cdot y + f_{huile} \cdot g \cdot 0,08. \quad \text{0,5}$$

$$P_1 + f_{air} \cdot g \cdot (y + 0,08) = P_2 + f_{air} \cdot g \cdot y + f_{huile} \cdot g \cdot 0,08$$

$$P_1 - P_2 = f_{huile} \cdot g \cdot 0,08 - f_{air} \cdot g \cdot 0,08. \quad \text{0,5}$$

A.N.:

$$P_1 - P_2 = 824 \cdot 10 \cdot 0,08 - 12 \cdot 0,08$$

$$P_1 - P_2 = 658,24 \text{ Pa} \quad \text{0,5}$$

(*)

$$V_2 = \sqrt{\frac{2 \cdot g \cdot (P_1 - P_2)}{\gamma}} \quad , \quad \text{A.N.}$$

$$V_2 = \sqrt{\frac{2 \cdot 10 \cdot 658,24}{12}} = 33,12 \frac{\text{m}}{\text{s}} \quad \text{0,5}$$

$$Q_r = S_2 \cdot V_2 = \frac{\pi \cdot d_2^2}{4} \cdot V_2 \quad \text{0,25}$$

$$Q_r = 0,065 \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \rightarrow \text{en (l/s)} \quad Q_r = \frac{\pi \cdot (0,05)^2}{4} \cdot 33,12$$

$$[5/5 points] \quad Q_r = 65 \text{ l/s} \quad \text{0,25}$$

Solution exercice 3:

1) La vitesse moyenne d'écoulement du carburant :

Le débit volumique à travers la conduite est :

$$Q_v = S \cdot V = \pi R^2 V \quad V = \frac{36 / 3600}{\pi \cdot (0,08)^2} = 0,4973 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

$$\text{Donc: } V = \frac{Q_v}{S} = \frac{Q_v}{\pi R^2}; \quad \text{A.N.}$$

$$V \approx 0,5 \frac{\text{m}}{\text{s}} \quad \text{0,5}$$

3/5

2) La Viscosité dynamique (μ) :

D'après la formule de Poiseuille, la Viscosité Dynamique est :

$$\mu = \frac{P_A - P_B}{l} \cdot \frac{\pi R^4}{8 \cdot Q_V} ; \text{ AN: } \mu = \frac{(3-0,4) \cdot 10^5}{2000} \cdot \frac{\pi \cdot (0,08)^4}{8 \cdot \frac{36}{3600}}$$

$\mu = 0,2091 \text{ Pa.s}$

La Viscosité Cinétique (ν) :

$$\nu = \mu / g ; \text{ AN: } \nu = 0,2091 / 910 = 2,2978 \cdot 10^{-4} \frac{\text{m}^2}{\text{s}}$$

3) Le nombre de Reynolds :

$$Re = \frac{D \cdot v}{\nu} = \frac{S \cdot J \cdot D}{\mu}, \text{ AN: } Re = \frac{0,08 \cdot 2 \cdot 0,5}{2,2978 \cdot 10^{-4}}$$

$Re_c = 248 < 2000 \{ \text{Laminaire} \}$

On a donc Re très inférieur à 2000, donc l'elt dans cette conduite est Laminaire.

4) La puissance (P) est proportionnelle au Carré de (v) :

$$P = Q_V \cdot \Delta P = Q_V \cdot (P_A - P_B) \quad (0,5)$$

Avec la différence de pression (Perte de charge) est donnée par la formule de Poiseuille : $\Delta P = P_A - P_B = \frac{8 \cdot \mu \cdot l \cdot Q_V}{\pi \cdot R^4}$

$$\text{Donc: } P = \frac{8 \cdot \mu \cdot l \cdot Q_V}{\pi \cdot R^4} \cdot Q_V, \text{ avec: } Q_V = S \cdot J = \pi \cdot R^2 \cdot v$$

$$\text{Soit: } P = \frac{8 \cdot \mu \cdot l \cdot \pi^2 \cdot R^4 \cdot v^2}{\pi \cdot R^4} = 8 \cdot \mu \cdot \pi \cdot l \cdot v^2$$

$P = 8 \cdot \mu \cdot \pi \cdot l \cdot v^2 \quad (0,5)$

Calculer P ? $P = 8 \cdot 0,2091 \cdot \pi \cdot 2000 \cdot (0,5)^2 = 2627,62 \text{ W}$

(0,5) $P = 2,627 \text{ KW}$ 4/5

Acquisitions de cours : [4/4 Points]

1) Définition d'une ligne de courant :

On appelle ligne de courant (Stream line) à un instant (t) donnée toute ligne qui parcourt en chacun de ses points une tangente parallèle au vecteur vitesse \vec{V} .

Les lignes de courants sont données par la relation :

$$d\vec{\Omega} \times \vec{V} = \vec{0} \quad (\vec{x}: \text{Position vectoriel})$$

$$\begin{Bmatrix} \{dx\} \\ \{dy\} \\ \{dz\} \end{Bmatrix} \times \begin{Bmatrix} u \\ v \\ w \end{Bmatrix} = \begin{Bmatrix} 0 \\ 0 \\ 0 \end{Bmatrix} \Rightarrow \begin{vmatrix} \vec{v} & \vec{d} & \vec{b} \\ dx & dy & dz \\ u & v & w \end{vmatrix} = \begin{vmatrix} 0 \\ 0 \\ 0 \end{vmatrix} \quad 0,5$$

$$(dy \cdot w - dz \cdot v) \vec{i} - (dx \cdot w - dz \cdot u) \vec{j} + (dx \cdot v - dy \cdot u) \vec{k} = \begin{pmatrix} 0 \\ 0 \\ 0 \end{pmatrix} \quad 0,5$$

$$\begin{cases} dy \cdot w - dz \cdot v = 0 \\ dx \cdot w - dz \cdot u = 0 \\ dx \cdot v - dy \cdot u = 0 \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} \frac{dy}{v} = \frac{dz}{w} \\ \frac{dx}{w} = \frac{dz}{w} \\ \frac{dx}{v} = \frac{dy}{u} \end{cases} \Rightarrow \boxed{\frac{dx}{u} = \frac{dy}{v} = \frac{dz}{w}} \quad 0,5$$

2) L'expression du principe de conservation de la masse se traduit par l'égalité de la masse de fluide par S_1 entre les instants (t) et ($t + dt$) avec la masse de fluide sortant par S_2 pendant cette même durée, c'est-à-dire $dm_1 = dm_2$. 0,25

$$0,25 S_1 \cdot S_1 \cdot dl_1 = S_2 \cdot S_2 \cdot dl_2, \text{ en divisant par } (dt)$$

$$\boxed{0,25} \frac{S_1 \cdot S_1 \cdot dl_1}{dt} = \frac{S_2 \cdot S_2 \cdot dl_2}{dt} \Leftrightarrow S_1 \cdot S_1 \cdot V_1 = S_2 \cdot S_2 \cdot V_2 \quad 0,25$$

Puisque le fluide est incompressible, $S_1 = S_2 = S$,
on peut simplifier et aboutir à l'équation de continuité : 0,25

$$\boxed{S_1 \cdot V_1 = S_2 \cdot V_2} \quad 0,25$$

5/5