

## 2<sup>ST</sup> Solution EMD Mécanique des fluides. (Dr. MAMERI A)

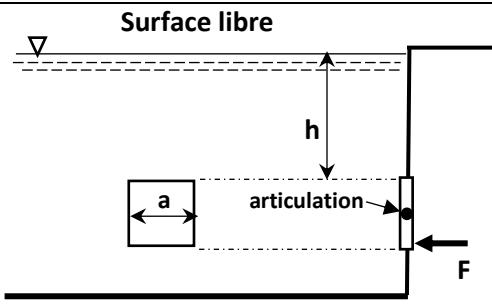
### Problème 1 (5 pts):

Une porte carrée de côté  $a$  est montée sur la paroi d'un réservoir. Si la porte est située à une profondeur  $h$  sous l'eau, trouver les expressions de:

1. La profondeur du centre de gravité  $h_g$  de la porte.
2. La force  $F_R$  appliquée sur la porte.
3. La profondeur  $h_{cp}$  du point d'application de  $F_R$ .
4. Si la porte est articulée en son milieu (Fig.), prouver que la force  $F$  nécessaire pour garder la porte fermée est  $F = \frac{\rho g a^3}{6}$ .

AN : Faites les calculs pour  $\rho_{eau} = 1 \text{ kg/l}$ ,  $a = 1 \text{ m}$  et  $h = 2 \text{ m}$ .

On donne  $I_{XG} = \frac{a^4}{12}$ .



1. Profondeur du centre de gravité de la porte :  $h_g = h + \frac{a}{2}$  0.5pts

2. Force appliquée sur la porte :  $F_R = \rho g h_g s = \rho g (h + \frac{a}{2}) a^2$  0.5pts

3. Point d'application de la force :  $h_{cp} = h_g + \frac{I_{XG}}{h_g s} = \left(h + \frac{a}{2}\right) + \frac{a^2}{12(h + \frac{a}{2})}$  0.5+0.5pts

4. La somme de moments par rapport au point d'articulation est nulle :

$F_R(h_{cp} - h_g) = F \frac{a}{2}$ , on remplace  $F_R$ ,  $h_{cp}$  et  $h_g$ , on trouve :  $F = \frac{\rho g a^3}{6}$  1+1pts

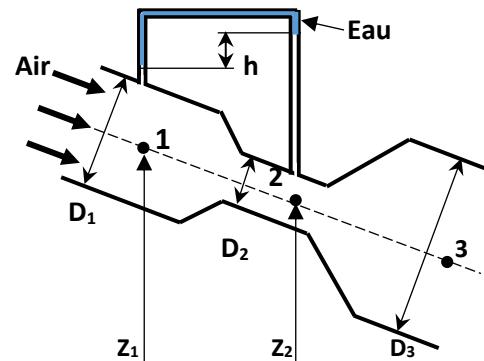
AN : Si on remplace par les valeurs numériques, on trouve :

$h_g = 2.5 \text{ m}$ ,  $F_R = 24,525 \text{ KN}$ ,  $h_{cp} = 2.53 \text{ m}$  et  $F = 1,635 \text{ KN}$  0.25\*4=1pt

### Problème 2 (7 pts):

L'air de masse volumique constante de  $1 \text{ kg/m}^3$  s'écoule sans frottements dans un tube de venturi muni d'un manomètre à eau qui affiche une dénivellation  $h=10 \text{ cm}$ .

1. En utilisant la relation de Bernoulli trouver l'expression de  $P_1 - P_2$  dans le tube de venturi.
2. En utilisant la loi des manomètres retrouver l'expression de  $P_1 - P_2$ .
3. Si  $D_1 = 20 \text{ cm}$  et  $D_2 = 10 \text{ cm}$ , calculer la vitesse de l'air  $v_1$  au point (1).
4. Trouver le débit volumique et massique.



1. Expression de  $P_1 - P_2$  à partir de Bernoulli :

$$P_1 + \frac{1}{2} \rho v_1^2 + \rho g z_1 = P_2 + \frac{1}{2} \rho v_2^2 + \rho g z_2 \quad 1 \text{ pts}$$

$$P_1 - P_2 = \frac{1}{2} \rho (v_2^2 - v_1^2) + \rho g (z_2 - z_1) \quad 0.5 \text{ pts}$$

2. Du manomètre : (x est la distance entre le point (1) et le début de l'eau)

$$P_1 - \rho g x - \rho_{eau} g h + \rho g (h + x + z_1 - z_2) = P_2 \quad 1 \text{ pt}$$

$$P_1 - P_2 = g h (\rho_{eau} - \rho) + \rho g (z_2 - z_1) \quad 0.5 \text{ pts}$$

3. Calcul de la Vitesse  $v_1$ , en égalisant les expressions de  $P_1 - P_2$  et en utilisant l'équation

du débit volumique  $v_1 s_1 = v_2 s_2 \rightarrow v_2 = v_1 \left( \frac{D_1}{D_2} \right)^2$  1pt

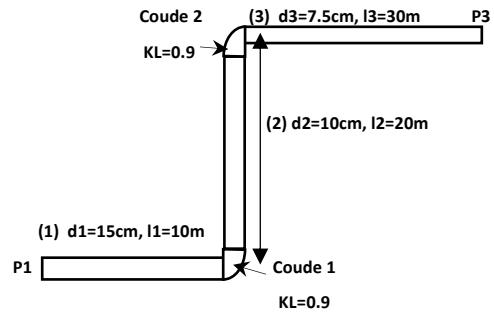
On trouve :  $v_1 = \sqrt{2 g h \left( \frac{\rho_{eau}}{\rho} - 1 \right) / \left[ \left( \frac{D_1}{D_2} \right)^4 - 1 \right]} = 11.43 \frac{\text{m}}{\text{s}}$  1+1pts

4. Le débit volume est  $\dot{Q} = v_1 s_1 = 0.36 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$  et le débit masse  $\dot{m} = \rho \dot{Q} = 0.36 \frac{\text{kg}}{\text{s}}$  0.5+0.5 pts

### Problème 3 (8 pts):

L'eau de viscosité dynamique  $\mu = 10^{-3} \text{ Pa.s}$  s'écoule avec un débit constant de **47.1 l/sec** dans le réseau de conduites lisses montrées par la figure.

1. Calculer les vitesses  $v_1$ ,  $v_2$  et  $v_3$  et les nombres de Reynolds  $Re_1$ ,  $Re_2$  et  $Re_3$  dans les conduites.
2. Trouver les coefficients de frottement  $f$  à partir du diagramme de MOODY (à remettre avec la copie).
3. Calculer les pertes de charge linéaires en prenant  $f_1=0.014$ ,  $f_2=0.013$  et  $f_3=0.012$  pour les conduites (1), (2) et (3).
4. Calculer les pertes de charges singulières dans les coude en prenant la vitesse  $v_1$  au coude 1 et  $v_2$  au coude 2.
5. Calculer la perte de pression globale  $\Delta P = P_1 - P_3$ .



#### 1. Calcul des vitesses et des nombres de Reynolds :

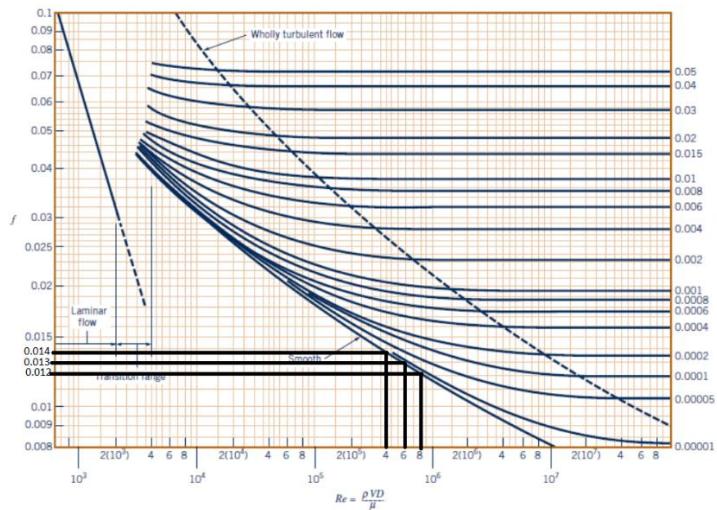
$$v_1 = \frac{Q}{s_1} = \frac{0.0471 \times 4}{3.14 \times 0.15^2} = 2.67 \frac{m}{s}, \quad Re_1 = \frac{\rho v_1 D_1}{\mu} = \frac{10^3 \times 2.67 \times 0.15}{10^{-3}} = 4 \times 10^5 \quad 0.5 + 0.5 \text{ pts}$$

$$v_2 = \frac{Q}{s_2} = \frac{0.0471 \times 4}{3.14 \times 0.10^2} = 6.00 \frac{m}{s}, \quad Re_2 = \frac{\rho v_2 D_2}{\mu} = \frac{10^3 \times 6.00 \times 0.10}{10^{-3}} = 6 \times 10^5 \quad 0.5 + 0.5 \text{ pts}$$

$$v_3 = \frac{Q}{s_3} = \frac{0.0471 \times 4}{3.14 \times 0.075^2} = 10.67 \frac{m}{s}, \quad Re_3 = \frac{\rho v_3 D_3}{\mu} = \frac{10^3 \times 10.67 \times 0.075}{10^{-3}} = 8 \times 10^5 \quad 0.5 + 0.5 \text{ pts}$$

#### 2. Les conduites sont lisses, du diagramme de MOODY on trouve :

$$f_1=0.014, \quad f_2=0.013 \quad \text{et} \quad f_3=0.012 \quad 0.5 + 0.5 + 0.5 \text{ pts}$$



#### 3. Calcul des pertes de charges linéaires :

$$h_{Lf} = \sum_{i=1}^3 f_i \left( \frac{l_i}{D_i} \right) \frac{v_i^2}{2g} = \frac{1}{2 \times 9.81} \left( \frac{0.014 \times 10 \times 2.67^2}{0.15} + \frac{0.013 \times 20 \times 6.00^2}{0.10} + \frac{0.012 \times 30 \times 10.67^2}{0.075} \right) = 33 \text{ m} \quad 1 \text{ pt}$$

#### 4. Calcul des pertes de charges singulières :

$$h_{Ls} = \sum_{i=1}^2 K_{Li} \frac{v_i^2}{2g} = \frac{0.9}{2 \times 9.81} (2.67^2 + 6.00^2) = 2 \text{ m} \quad 1 \text{ pt}$$

#### 5. Pertes de pression globale, l'équation d'énergie s'écrit pour les conduites :

$$P_1 + \frac{1}{2} \rho v_1^2 + \rho g z_1 = P_3 + \frac{1}{2} \rho v_3^2 + \rho g z_3 + \rho g h_L \quad 1 \text{ pt}$$

$$\Delta P = P_1 - P_3 = \frac{1}{2} \rho (v_3^2 - v_1^2) + \rho g (z_3 - z_1) + \rho g h_L = \frac{10^3}{2} (10.67^2 - 2.67^2) + 10^3 \times 9.81 (20 + 33 + 2) = 593 \text{ KPa} \quad 1 \text{ pt}$$