

# CONTROLE

- ☒ Spécialité Géologie et Environnement  
☒ Spécialité Agriculture  
☒ Spécialité Agroalimentaire et Santé

9+72+151<sup>ème</sup> promotion – 2<sup>ème</sup> année

2008- 2009

RMO : Fares CHARBEL ..... Intervenant : BRAHMI, LAKHAL, BEAUBOIS et CHARBEL

Intitulé du Module : ..... Page 1 sur 2

Date : 19-01-2009 ..... Durée : 2h ..... ☐ Avec documents ☒ Sans document ☒ Avec calculatrice ☐ Sans calculatrice

Nom de l'étudiant : ..... Prénom : ..... N° liste promo : ..... Place : .....

## QUESTIONS DE COURS

- 1 - Le nombre de REYNOLDS ( $R$ ) détermine la nature de l'écoulement des fluides réels. Rappeler la valeur de ( $R$ ) pour :
  - un régime laminaire. (1 point)
  - un régime turbulent. (1 point)
- 2 - Donner la définition d'un fluide incompressible. (1 point)
- 3 - Rappeler la formule de Pascal concernant la variation de la pression dans les fluides. (1 point)

## EXERCICES

### La pression dans les fluides

1 - Un manomètre différentiel est constitué de deux récipients cylindriques, de sections droites respectives  $S_1$  et  $S_2$ , reliés par un tube de section intérieure  $s$  constante.

L'ensemble contient deux liquides non miscibles de masses volumiques  $\mu_1$  et  $\mu_2$  (voir figure- 1 -)

a - ) Initialement, la pression au-dessus des deux liquides est la même et égale à  $P_0$ , la surface de séparation est définie par  $H_1$  et  $H_2$ . Déterminer une relation entre  $\mu_1$ ,  $\mu_2$ ,  $H_1$  et  $H_2$ . (1 point)

b - ) On provoque au-dessus du liquide 1 une surpression  $\Delta P$  et la surface de séparation des deux liquides se déplace de  $\Delta h$ .

D'autre part, la surface libre du liquide 1 se déplace de  $X$  et celle du liquide 2 se déplace de  $Y$ .

b - 1 : Faire un schéma, à l'aide du dispositif de la figure -1-, en montrant  $\Delta h$ ,  $X$  et  $Y$  (1 point)

b - 2 : Etablir l'expression de la sensibilité  $\Delta h/\Delta P$  en fonction de  $\mu_1$ ,  $\mu_2$ ,  $H_1$ ,  $H_2$ ,  $S_1$ ,  $S_2$  et  $s$  (1 point)

b - 3 : Calculer  $\Delta h/\Delta P$ . (1 point)

On donne :

$$\mu_1 = 998 \text{ Kg/m}^3 ; \mu_2 = 1024 \text{ Kg/m}^3 ; S_1 = S_2 = 100 \text{ s}$$

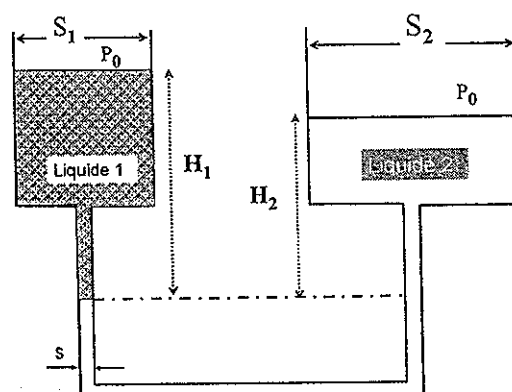


Figure - 1 -

Nom de l'étudiant : ..... Prénom : ..... Place : .....

2 - La porte rectangulaire CD, de la Figure - 2-, a pour longueur  $L = 2$  m et largeur  $\ell = 1,8$  m (suivant la perpendiculaire au plan de la figure). Son épaisseur étant négligeable, on donne la masse surfacique du matériau homogène la constituant  $\sigma = 5110 \text{ kg.m}^{-2}$ . Cette porte a la possibilité de pivoter autour de l'axe C.

$$g = 9,81 \text{ m/s}^2$$

$$H = 2 \text{ m}$$

$$\rho = 1000 \text{ kg/m}^3$$

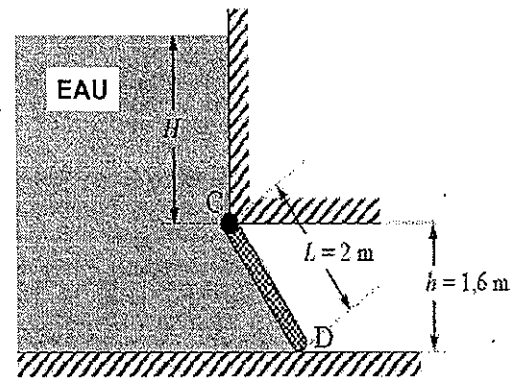
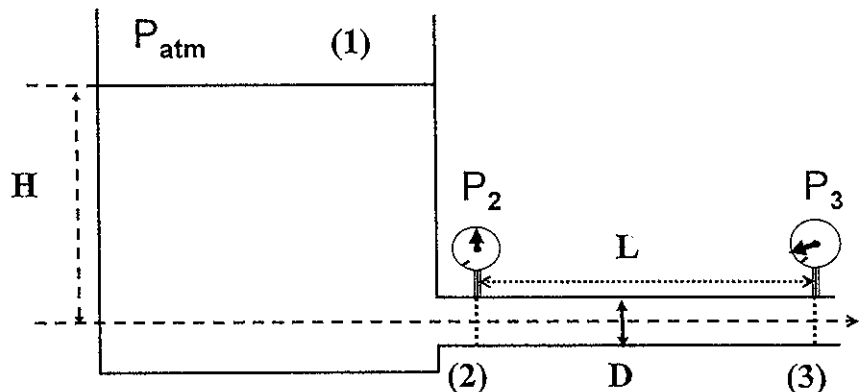


Figure -2-

- Déterminer la force de pression hydrostatique  $\vec{F}$  s'exerçant sur la porte. (1 point)
- Déterminer la position du point d'application  $P$  de cette force. (1 point)
- En calculant, d'une part le moment de la force hydrostatique  $\vec{F}$  par rapport à l'axe de rotation, et d'autre part, le moment du poids de la porte par rapport à l'axe de rotation, déduire la hauteur d'eau  $H$  nécessaire pour qu'il y ait un début d'ouverture de la porte. (1 point)

Figure - 3 -



- 3 -
- 1<sup>ère</sup> partie : écoulement visqueux entre les sections (2) et (3)**
- Un écoulement d'huile de graissage de viscosité dynamique moyenne  $\eta = 0,275 \text{ Pl}$  (Pl: POISEUILLE) et de masse volumique  $\rho = 890 \text{ kg.m}^{-3}$  se fait dans un tube horizontal de diamètre interne  $D = 150 \text{ mm}$  et de longueur  $L = 120 \text{ m}$ . On installe sur ce tube, deux capteurs de pression constitués par deux manomètres, les valeurs des pressions relatives données par ces appareils sont :  $P_2 = 1,12 \text{ bar}$  et  $P_3 = 0,465 \text{ bar}$ .
- On donne :  $P_{\text{atm}}$  = pression atmosphérique =  $1,0 \times 10^5 \text{ Pa}$ ,  $g = 9,81 \text{ m.s}^{-2}$ .
- Calculer la différence de pression  $\Delta P_{23} = P_2 - P_3$ , (1 point)
  - Calculer la vitesse des particules le long de l'axe du tube  $V_0$  (1 point)
  - En utilisant la loi de Poiseuille calculer la valeur du débit-volume  $q_v$ . (1 point)
  - Déduire la vitesse moyenne  $\bar{V}$  du fluide dans le tube. (1 point)
  - calculer le nombre de Reynolds  $Re$ . Que peut-on conclure au niveau de la nature de l'écoulement ? (2 points)

**2<sup>ème</sup> partie : écoulement parfait, sans frottement, entre (1) et (2)**

L'écoulement entre la surface libre (1) du liquide dans le récipient et la section droite (2) dans le tube, se passe sans frottements, donc suit la loi de BERNOULLI.

- En appliquant BERNOULLI entre les sections (1) et (2), trouver l'expression littérale donnant  $H$  en fonction de  $P_0, P_2, V, \rho$  et  $g$  (2 points)
- Calculer numériquement  $H$ . (1 point)

# Correction

Examen : 2A  
Physiq. 3

## Questions de Cours

1-

$$Re = \frac{\rho \omega d}{\eta}$$

1

→ régime laminaire  $Re < 2000$

1

→ régime turbulent  $Re > 3000$

2-

## Fluide incompressible

→ C'est un fluide dont le volume ne change pas, quand la pression exercée à sa surface change

ou  $\Rightarrow V = \text{cte}$  lorsque  $P \nearrow$  1

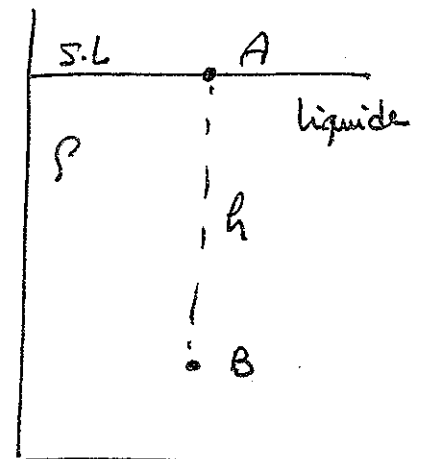
3

## Pascal

Fluide incompressible  
en équilibre

$$P_B - P_A = \Delta P = \rho \cdot g h$$

1



# Exercices

①

Fluides en équilibre  $\rightarrow$  Pascal

$$\Delta P = \int_0^h \rho g dh$$

α- Sur la figure - 1 -, considérons deux points A et B (m horizontal et m liquide), donc à l'aide de Pascal, on peut écrire :

$$\begin{cases} P_A - P_0 = \mu_1 g H_1 \\ P_B - P_0 = \mu_2 g H_2 \end{cases}$$

or  $P_A = P_B$

D'où  $\boxed{\mu_1 \cdot H_1 = \mu_2 H_2}$

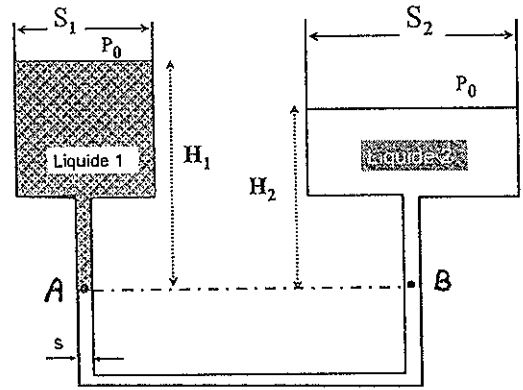


Figure - 1 --

⑥ - 1- Schéma  $\rightarrow$

- 2-  $\frac{\Delta h}{\Delta P} = ?$

Lorsque la pression augmente du côté 1, la surface de séparation des 2 liquides baisse de  $\Delta h$ , la surface libre du liquide 1 baisse de  $h_1$ , celle du liquide 2 augmente (ou monte) de  $h_2$ .

Le principe de conservation des volumes nous permet d'écrire  $\Delta V_{perdu} = \Delta V_{gagné}$

avec  $\Delta V_{perdu} = h_1 \cdot S_1 = s \cdot \Delta h$

$\Delta V_{gagné} = h_2 \cdot S_2 = s \cdot \Delta h$

Donc  $h_1 = \frac{s \cdot \Delta h}{S_1}$  et  $h_2 = \frac{s \cdot \Delta h}{S_2}$

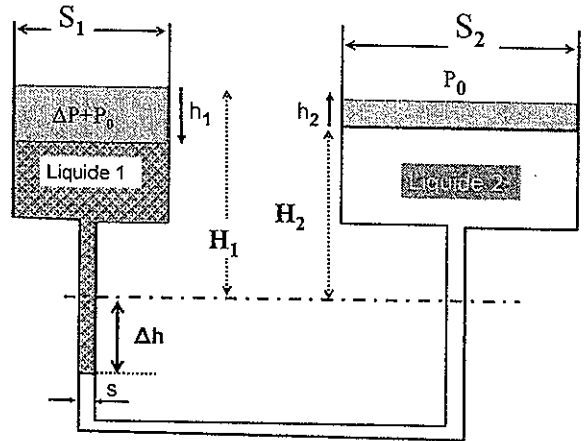


Figure - 1 --

D'autre part, l'égalité des pressions aux points C et D donne :

$$P_C - [P_0 + \Delta P] = \mu_1 (H_1 - h_1 + \Delta h) \cdot g \quad \text{et} \quad P_D - P_0 = \mu_2 \cdot g (H_2 + h_2 + \Delta h)$$

avec  $P_D = P_C$

Donc après simplification, on a :  $\Delta P + \mu_1 g [-h_1 + \Delta h] = \mu_2 \cdot g [h_2 + \Delta h]$

$$\Delta P = (\mu_2 - \mu_1) \cdot g \cdot \Delta h + g (\mu_1 h_1 + \mu_2 h_2) = (\mu_2 - \mu_1) g \cdot \Delta h + g \cdot s \cdot \Delta h \left( \frac{\mu_1}{S_1} + \frac{\mu_2}{S_2} \right) = g \cdot \Delta h \left[ \mu_2 - \mu_1 + s \left( \frac{\mu_1}{S_1} + \frac{\mu_2}{S_2} \right) \right]$$

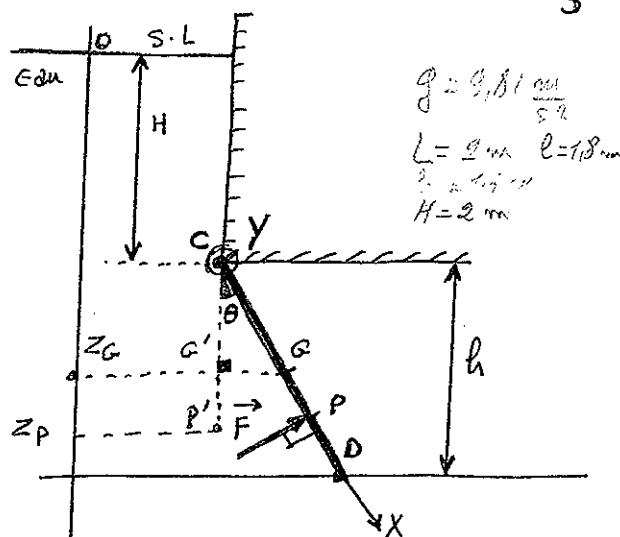
$$\Rightarrow \boxed{\frac{\Delta h}{\Delta P} = \frac{1}{g \left[ \mu_2 - \mu_1 + s \left( \frac{\mu_1}{S_1} + \frac{\mu_2}{S_2} \right) \right]}} = 3,2 \text{ mm/Pa}$$

2

- (a) La force de pression hydrostatique  $\vec{F}$  exercée sur la porte a :
- Une direction : La  $\perp$  à la porte
  - Un sens : de l'intérieur vers l'ext.
  - Un point d'application P
  - Un module  $\|\vec{F}\| = \rho \cdot g \cdot Z_G \cdot S$

Donc  $\|\vec{F}\| = \rho \cdot g \cdot (CG' + H) \cdot l \cdot L$

Finalement  $F = \rho g \cdot l \cdot L (H + h/2)$   $F = 98,9 \text{ kN}$



$$\cos \theta = \frac{CG'}{L/2} = \frac{h}{L}$$

$$\Rightarrow CG' = \frac{h}{2}$$

$$\cos \theta = \frac{CP'}{CP} = \frac{h}{L}$$

$$CP' = \frac{h}{L} \cdot CP$$

- (b) Position du point P ? ou bien  $CP = ?$   
 Pour déterminer  $CA$ , nous utilisons  $Z_P = \frac{\int Z^2 ds}{Z_G \cdot S'}$

Alors, nous projetons toutes les données de l'exercice sur l'axe des  $z$ .  $\Rightarrow Z_P = \frac{\int Z^2 dy \cdot dz}{Z_G \cdot S'}$

où  $S'$  c'est la projection de  $S$  (surface réelle de la porte) sur l'axe des  $z$ , d'où  $S' = l \cdot h$

$$\Rightarrow Z_P = \frac{\int_0^L dy \int_H^{H+h} z^2 dz}{(l \cdot h)(H + h/2)} = \frac{l \cdot \left[ \frac{z^3}{3} \right]_H^{H+h}}{l \cdot h (H + h/2)} = \frac{\frac{1}{3} [(H+h)^3 - H^3]}{h/2 (2H+h)} = H + CP'$$

$$\Rightarrow Z_P = \frac{2/3 [(h+H)(H+h)^2 - H^3]}{h(h+2H)} = H + \frac{h}{L} \cdot CP$$

$$\Rightarrow \frac{h}{L} \cdot CP = -H + \frac{2/3 [H^3 + 2H^2h + Hh^2 + hH^2 + 2Hh^2 + h^3 - H^3]}{h(h+2H)} = -H + \frac{2/3 [3H^2h + 3Hh^2 + h^3]}{h^2 + 2Hh}$$

$$\Rightarrow \frac{h}{L} \cdot CP = \frac{2/3 [3H^2h + 3Hh^2 + h^3] - H(h^2 + 2Hh)}{h(2H+h)}$$

$$= \frac{2H^2h + 2Hh^2 + 2/3h^3 - Hh^2 - 2H^2h}{h(2H+h)} = \frac{Hh^2 + 2/3h^3}{h(2H+h)} = \frac{h^2(H + 2/3h)}{h(2H+h)}$$

$$\Rightarrow CP = \frac{L(H + 2/3h) \cdot h^2}{(2H+h) h^2}$$

$$\Rightarrow CP = \frac{L(H + 2/3h)}{2H+h}$$

$$CP = \frac{2(2 + 2/3 \cdot 1,6)}{2 \cdot 2 + 1,6}$$

$$CP = 1,095 \text{ m}$$

c

Soit  $\vec{P}$  le poids de la porte  
et  $G$  son centre de gravité (voir schéma).  
 $\vec{P}$  se compose de 2 forces  $\vec{P}_T$  (composante  
tangentielle) et  $\vec{P}_N$  (composante Normale)

Moment des forces

$$\mathcal{M}_{\vec{F}/C} = \vec{F} \wedge \vec{CP} = F \cdot \overline{CP} \cdot \sin 90 = F \cdot \overline{CP}$$

$$\begin{aligned} \mathcal{M}_{\vec{P}_N/C} &= \vec{P}_N \wedge \vec{CG} = P_N \cdot \overline{CG} \cdot \sin(\pi + 90) \\ &= -P_N \cdot \overline{CG} \end{aligned}$$

La porte reste en équilibre  
lorsque la somme des moments / C = 0

Donc  $F \cdot \overline{CP} - P_N \cdot \overline{CG} = 0$

Conséquence dynamique: La porte reste  
immobile tant que  $F \cdot \overline{CP} = P_N \cdot \overline{CG}$

C'est-à-dire:  $\frac{L}{2} \cdot \frac{P \cdot X}{L} = \sigma g L \ell (H + \frac{1}{2} \ell) \cdot \left[ \frac{L (H + \frac{2}{3} \ell)}{2H + \ell} \right]$

Remplaçons  $P$  et  $X$  par leur valeur:

$$\frac{L}{2} \cdot (\sigma g L \cdot \ell) \left( \frac{\sqrt{L^2 - h^2}}{L} \right) = \sigma g L \cdot \ell \left( \frac{2H + \ell}{2} \right) \left[ \frac{L (H + \frac{2}{3} \ell)}{(2H + \ell)} \right]$$

Simplifions:  $\sigma \cdot L \cdot \frac{\sqrt{L^2 - h^2}}{L} = \sigma \cdot g = \sigma \cdot L (H + \frac{2}{3} \ell)$

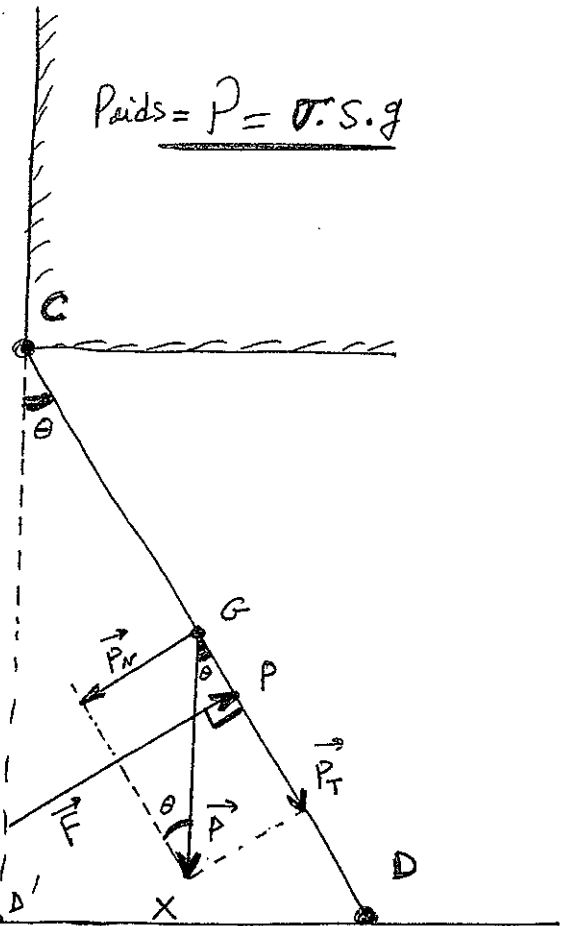
$$\sigma \cdot L \sqrt{1 - (\frac{h}{L})^2} = \sigma \cdot L (H + \frac{2}{3} \ell) \rightarrow \frac{\sigma}{\sigma} \cdot \sqrt{1 - (\frac{h}{L})^2} = H + \frac{2}{3} \ell$$

$\rightarrow H = \frac{\sigma}{\sigma} \sqrt{1 - (\frac{h}{L})^2} - \frac{2}{3} \ell \rightarrow$  porte reste fermée'

$\rightarrow$  C'est-à-dire pour  $H = 2m$

à partir de cette valeur la porte commence à se  
dérocher.

Poids =  $P = \sigma \cdot S \cdot g$



on a, d'après la figure

$$L^2 = h^2 + X^2$$

$$\rightarrow X = \sqrt{L^2 - h^2}$$

$$\text{D'autre part } \sin \theta = \frac{X}{L} = \frac{P_N}{P}$$

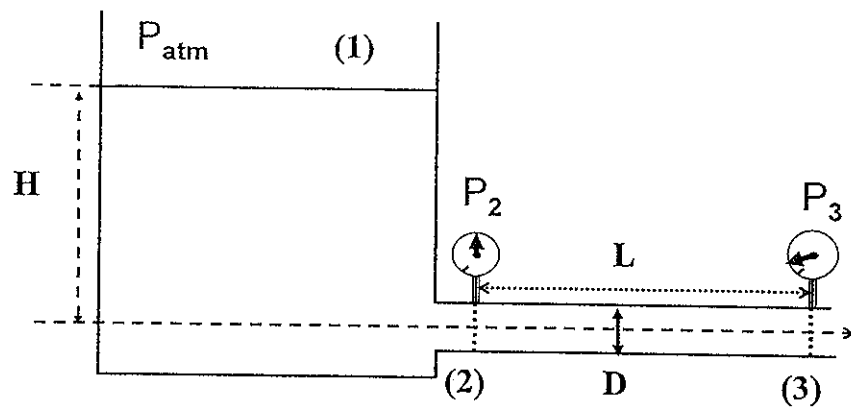
$$\rightarrow P_N = P \cdot \frac{X}{L}$$

$$\rightarrow P_N = P \cdot \frac{\sqrt{L^2 - h^2}}{L}$$

$$\begin{aligned} \sigma &= 3110 \frac{\text{kg}}{\text{m}^2} \\ h &= 1.6 \text{ m} \\ L &= 2 \text{ m} \\ \ell &= 1000 \end{aligned}$$

3

Figure - 3 -



### 1<sup>ère</sup> partie

a) La différence de pression  $\Delta P = P_2 - P_3 = (1,12 - 0,465) \cdot 10^5 = 0,655 \cdot 10^5 \text{ Pa}$

b)  $U_0 = ?$

Pour un écoulement d'un fluide réel dans un tube cylindrique horizontal, l'expression de la vitesse des particules est de la forme

$$U = \frac{\Delta P}{4\eta L} (r^2 - x^2)$$

où  $r$  : rayon du tube  
 $x$  : distance par rapport à l'axe du tube

ici calculer  $U_0$  revient à prendre  $x=0$

D'où  $U_0 = \frac{\Delta P}{4\eta L} (r^2)$

$$U_0 = \frac{0,655 \cdot 10^5 \cdot 0,075 \cdot 0,075}{4 \cdot 0,275 \cdot 120} = 2,79 \text{ m/s}$$

c)  $q_v = ?$

Loi de Poiseuille  $q_v = \frac{\Delta P \cdot \pi r^4}{8 \eta \cdot L}$

$$q_v = \frac{0,655 \cdot 10^5 \cdot \pi \cdot (0,075)^4}{8 \cdot 0,275 \cdot 120} = 0,0246 \text{ m}^3/\text{s}$$

d)  $\bar{U} = ?$

La vitesse moyenne est donnée par  $q_v = \bar{U} \cdot S$

D'où  $\bar{U} = q_v / S = \frac{0,0246}{\pi \cdot 0,075 \cdot 0,075} = 1,4 \text{ m/s}$

e)  $Re = ?$

$$Re = \frac{\rho \cdot \bar{U} \cdot D}{\eta} = \frac{890 \cdot 1,4 \cdot 0,15}{0,275} = 677$$

→ Donc  $Re < 2000$  → écoulement laminaire

## 2<sup>ème</sup> partie

f)  $H \stackrel{?}{=} f(P_0, P_2, V, S, g)$

Bernoulli:  $\frac{c^2}{2} + \frac{P}{\rho} + gZ = \text{cte}$

appliquons Bernoulli entre (1) et (2), on aura:

$$\frac{\bar{c}_1^2}{2} + \frac{P_1}{\rho} + gZ_1 = \frac{\bar{c}_2^2}{2} + \frac{P_2'}{\rho} + gZ_2 \quad \text{avec} \begin{cases} \bar{c}_1 \ll \bar{c}_2 \\ Z_1 - Z_2 = H \end{cases}$$

d'où  $g(H) = g(Z_1 - Z_2) = \frac{P_2'}{\rho} - \frac{P_1}{\rho} + \frac{\bar{c}_2^2}{2} \Rightarrow H = \frac{1}{g} \left[ \frac{(P_2' - P_1)}{\rho} + \frac{\bar{c}_2^2}{2} \right]$

g) Calculer H = ?

attention  $(P_2' - P_1)$  c'est la différence des pressions absolues, c'est-à-dire  
 $P_{\text{atm}} = P_1 = 1 \cdot 10^5 \text{ Pa}$  et  $P_2' = P_2 + P_{\text{atm}} = (2,12 + 1) \cdot 10^5$

Donc dans le calcul de H, on aura:

$$H = \frac{1}{9,81} \left[ \frac{(2,12 - 1) \cdot 10^5}{890} + \frac{1,4 \cdot 1,4}{2} \right] = \underline{\underline{12,9 \text{ m}}}$$