# Corrigé de la série 4

# **Exercice 1**

Appliquons l'équation de Bernoulli entre les points 1 et 2 :

$$z_1 + \frac{P_1}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{P_2}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2g} + \sum h_{1-2}$$

 $v_1 = v_2 = v$  (même débit, même section)

$$Z_2 - Z_1 = L.\sin \alpha = 2 x \sin 30^\circ = 1 m$$

$$\frac{P_1}{\rho g} = \frac{5x10^5}{10^3x9.81} = 50.97 \ m$$
 et  $\frac{P_2}{\rho g} = 1.8 \ m$ .

$$\sum h_{1-2} = h_{l(1-2)} = \frac{\lambda L}{d} \cdot \frac{v^2}{2g}$$
 avec  $\lambda = \frac{0.3164}{R_e^{0.25}}$  et  $R_e = \frac{v.d}{v}$ 

$$D'o\grave{u} \quad \sum h_{1-2} = \frac{\left[\frac{0.3164}{\left(\frac{v \cdot d}{v}\right)^{0.25}}{d}\right]}{d} \cdot L \cdot \frac{v^2}{2g} = 0.3164 \cdot \frac{v^{0.25}}{d^{1.25}} \cdot \frac{L}{2g} \cdot v^{1.75} = 0.3164 \cdot \frac{\left(0.01x10^{-4}\right)^{0.25}}{0.02^{1.25}} \cdot \frac{2}{2x9.81} \cdot v^{1.75} = 0.1356 \cdot v^{1.75}$$

L'EB devient: 
$$-1 + 50,97 - 1,8 = 0,1356.v^{1,75} \implies v = \left(\frac{48,17}{0,1356}\right)^{\frac{1}{1,75}} = 28,67 \text{ m/s}$$

D'où le débit 
$$Q = v. S = v. \frac{\pi d^2}{4} = 28,67x \frac{3,14x0,02^2}{4} = 0,009 \frac{m^3}{s} = 9 \text{ I/s}$$

# **Exercice 2**

Appliquons l'équation de Bernoulli entre les manomètres 1 et 2 :

$$Z_1 + \frac{P_1}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} = Z_2 + \frac{P_2}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2g} + h_r$$

Avec 
$$Z_2 - Z_1 = h$$
 et  $h_r = K_r \frac{v_2^2}{2g}$ 

D'où 
$$(1 + K_r)\frac{v_2^2}{2g} = \frac{P_1 - P_2}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} - h$$
 (1)

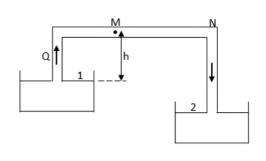
Et par continuité  $v_1. S_1 = v_2. S_2$  ou  $v_1. d_1^2 = v_2. d_2^2$  Donc  $v_1 = v_2. \left(\frac{d_2}{d_1}\right)^2$ 

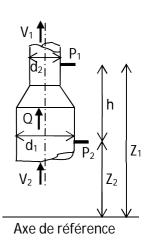
On remplace  $v_1$  par leurs expressions dans l'équation (1) :  $(1 + K_r) \frac{v_2^2}{2g} = \frac{P_1 - P_2}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2g} \cdot \left(\frac{d_2}{d_1}\right)^4 - h$ 

D'où finalement la vitesse  $v_2$ :

$$v_2 = \sqrt{\frac{2g}{(1+K_r)}} \cdot \frac{\left(\frac{P_1}{\rho g} - \frac{P_2}{\rho g} - h\right)}{\left[1 - \left(\frac{d_2}{d_1}\right)^4\right]}$$

$$\underline{A.N}: \quad \boldsymbol{v_2} = \sqrt{\frac{2x9.81}{(1+0.5)}} \times \frac{\left(\frac{5x10^5}{10^3x9.81} - 45 - 0.40\right)}{1 - \left(\frac{0.05}{0.1}\right)^4} = 8.81 \text{ m/s}$$





## **Exercice 3**

#### 1) Détermination du débit Q

Appliquons l'équation de Bernoulli entre 1 et 2 :

$$Z_1 + \frac{P_1}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} = Z_2 + \frac{P_2}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2g} + \sum h_{1-2}$$

$$Z_1 - Z_2 = 20 - 16 = 4 \text{ m}$$

 $P_1 = P_2 = 0$  (pression atmosphérique)

 $v_1 = v_2 = 0$  (grands réservoirs ; la variation des niveaux d'eau est négligeable)

$$\sum h_{1-2} = \left[\lambda \tfrac{L}{d} + \left(K_r + 2K_c + K_e\right)\right] \tfrac{v^2}{2g} = \left[0.025 x \tfrac{24}{0.05} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right)\right] \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + \left(0.5 + 2x0.3 + 1\right) \tfrac{v^2}{2g} = 14.1 \tfrac{v^2}{2g} + 14.1 \tfrac$$

v : étant la vitesse de l'eau dans le siphon.

L'EB devient : 
$$4 = 14.1 \frac{v^2}{2g} \implies v = \sqrt{\frac{8g}{14.1}} = \sqrt{\frac{8x9.81}{14.1}} = 2.36 \text{ m/s}$$

D'où 
$$Q = v. S = v. \frac{\pi d^2}{4} = 2.36x \frac{3.14x0.05^2}{4} = 4.63 x 10^{-3} m^3/_S = 4.63 l/s$$

## 2) <u>Détermination de P<sub>Mv</sub> et h<sub>Mv</sub> – point ou P<sub>v</sub> est la plus grande</u>

Appliquons l'EB entre 1 et M:

$$Z_1 + \frac{P_1}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} = Z_M + \frac{P_M}{\rho g} + \frac{v_M^2}{2g} + \sum h_{1-M}$$

 $Z_1 - Z_M = -h$ ;  $P_1 = 0$  ( $P_{atm}$ );  $v_1 = 0$ ;  $v_M = v$  calculée précédemment.

$$\sum h_{1-M} = \left[\lambda \frac{(h+l)}{d} + \left(K_r + K_c\right)\right] \frac{v^2}{2g} = \left[0.025 x \frac{(2+8)}{0.05} + \left(0.5 + 0.3\right)\right] \frac{v^2}{2g} = 5.8 \frac{v^2}{2g}$$

$$D'où \quad \frac{P_M}{\rho g} = h_{Mv} = -h - \frac{v^2}{2g} - 5.8 \frac{v^2}{2g} = -h - 6.8 \frac{v^2}{2g} = -2 - 6.8 x \frac{2.36^2}{2x9.81} = -3.93 m$$

Donc 
$$h_{MV} = \frac{P_{M}}{\rho q} = -3.93 \text{ m}$$

D'où 
$$P_{Mv} = P_{M} = -3.93 \rho g = -3.93 x 10^{3} x 9.81 = -38553.3 Pa$$

Le point ou la pression du vide est la plus grande est le point N.

## **Remarque**

On peut aussi appliquer l'EB entre M et 2 :

$$Z_M + \frac{P_M}{\rho g} + \frac{v_M^2}{2g} = Z_2 + \frac{P_2}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2g} + \sum h_{M-2}$$

$$Z_2 - Z_M = -(2 + 4) = -6$$
;  $P_2 = v_2 = 0$ ;  $v_M = v$ ;

$$\sum h_{M-2} = \left[\lambda \frac{L'}{d} + (K_c + K_e)\right] \frac{v^2}{2g} = \left[0.025 \times \frac{14}{0.05} + (0.3 + 1)\right] \frac{v^2}{2g} = 8.3 \frac{v^2}{2g}$$

$$\Rightarrow \frac{P_{M}}{\rho g} = Z_{2} - Z_{M} - \frac{v^{2}}{2g} + 8.3 \frac{v^{2}}{2g} = -6 + [-1 + 8.3] \frac{v^{2}}{2g} = -6 + 7.3 \frac{v^{2}}{2g} = -6 + 7.3 \frac{2.36^{2}}{2x9.81} = -3.93 \text{ m}$$

On aura donc les mêmes valeurs de h<sub>Mv</sub> et P<sub>Mv</sub>.

# **Exercice 4**

Les caractéristiques nécessaires des écoulements dans les conduites 1, 2 et 3 sont déterminées et présentées dans le tableau (v=Q/S,  $R_e = \frac{\text{v.D}}{\nu}$ ,  $\lambda$  à partir diagramme MOODY ou de l'équation non linéaire de COLEBROOK :  $\frac{1}{\sqrt{\lambda}} = -2 \log \left[ \frac{\varepsilon}{3.7\text{d}} + \frac{2.51}{R_0\sqrt{\lambda}} \right]$ ).

Conduite i	D <sub>i</sub> (m)	$Q_i$ (m <sup>3</sup> /s)	V <sub>i</sub> (m/s)	Rei	$\lambda_i^*$
1	0,3	0,05	0,7077	212310	0,02775
2	0,15	0,03	1,6985	254775	0,03366
3	0,1	0,02	2,5478	254780	0,03828

### 1- Détermination de H<sub>D</sub>

L'équation de Bernoulli entre A et D donne :  $z_A + \frac{P_A}{\rho g} + \frac{v_A^2}{2g} = z_D + \frac{P_D}{\rho g} + \frac{v_D^2}{2g} + \sum h_{A-D} \implies H_A = H_D + \sum h_{A-D}$ 

$$H_D = H_A - \sum h_{A-D} = 1110 - \left(\frac{\lambda_1 L_1}{D_1} - K_p\right) \frac{V_1^2}{2g} = 1110 - \left(\frac{0.02775 \times 1400}{0.3} - 1.6\right) \frac{0.7077^2}{2 \times 9.81} = 1106.74 \ m$$

<u>Note</u>:  $K_p \cdot \frac{V_1^2}{2g} = \Delta H_p$  = gain de charge attribué par la pompe à l'écoulement, il est donc soustrait à  $\sum h_{A-D}$ .

### 2- Détermination de H<sub>E</sub> Avec le même raisonnement entre E et B, on obtient :

$$H_E = H_B + \sum_{B} h_{E-B} = 1175 + \left(\frac{\lambda_2 L_2}{D_2} + K_{r1}\right) \frac{V_2^2}{2g} = 1175 + \left(\frac{0.03366x1000}{0.15} + 0.5\right) \frac{1.6985^2}{2x9.81} = 1208 m$$

### 3- Détermination de L<sub>3</sub>

De même, entre E et C on a :  $H_E = H_C + \sum h_{E-C} \implies \sum h_{E-C} = H_E - H_C = 1208 - 1150 = 58 m$ D'autre part, les pertes de charge entre E et C s'écrivent :

$$\sum h_{E-C} = \left(\frac{\lambda_3 L_3}{D_3} + K_{r2}\right) \frac{V_3^2}{2g} \implies L_3 = \left(\frac{2g \cdot \sum h_{E-C}}{V_3^2} - K_{r2}\right) \frac{D_3}{\lambda_3} = \left(\frac{2x9.81x58}{2.5478^2} - 0.5\right) \frac{0.1}{0.03828} = 456.7 \text{ m}$$