

TD10

Correction

Exercice 1

1. On va déterminer le coefficient de Manning-Strickler par la relation

$$K = \frac{1}{n} = \frac{1}{0,015} = 66,7 \text{ m}^{1/3}\text{s}^{-1}.$$

La vitesse moyenne est définie par la loi de frottement de Manning-Strickler comme $u = K\sqrt{i}R_H^{2/3}$ avec pour rayon hydraulique

$$R_H = \frac{S}{\chi} = \frac{bh_n}{2h_n + b} = 3 \text{ m}.$$

On en déduit donc $u = 9,81 \text{ m/s}$. Le débit vaut donc

$$Q = uS = 735,8 \text{ m}^3/\text{s}.$$

2. À partir de la relation de Jäggi on détermine

$$d_{90} = \left(\frac{23,2}{K}\right)^6 = 1,77 \text{ mm}.$$

3. La loi de Keulegan s'écrit

$$\tau_p = \frac{\kappa^2}{\ln^2(11h/k_s)} \rho u^2$$

avec

$$\tau_p = \rho g i R_H.$$

En combinant les deux équations et en manipulant un peu l'expression on arrive à exprimer

$$u^2 = \frac{g i R_H \ln^2(11h/k_s)}{\kappa^2}.$$

L'application numérique donne $u = 9,26 \text{ m/s}$. Le calcul du débit avec la nouvelle vitesse donne $Q = 642,5 \text{ m}^3/\text{s}$.

4. la formule de Manning-Strickler nous permet d'exprimer le débit en fonction du rayon hydraulique

$$Q = S R_H^{2/3} K \sqrt{i}.$$

En utilisant le fait que $S = bh$ et $R_H = bh/(2h + b)$ on peut déterminer une équation pour la variable h :

$$\frac{h^{5/3}}{(2h + b)^{2/3}} = \frac{Q}{K \sqrt{i} b^{5/3}}$$

Exercice 2

1. Par application du théorème de Bernoulli entre la surface de l'eau et le fond de la conduite on retrouve la formule de Torricelli et on exprime le diamètre

$$d = 2 \sqrt{\frac{Q_s}{\pi \sqrt{2g(h + L_c)}}} = 11 \text{ cm}.$$

2. La hauteur correspond à la charge à l'amont du seuil. Il suffit donc de prendre la formule du seuil en régime dénoyé et de l'inverser (connaissant le débit transitant $Q = Q_c$ et $q = Q_c/\ell$)

$$h_{cruel} = p + \frac{3}{2} \left(\frac{q}{\sqrt{g}}\right)^{2/3} = 6,1 \text{ m}.$$

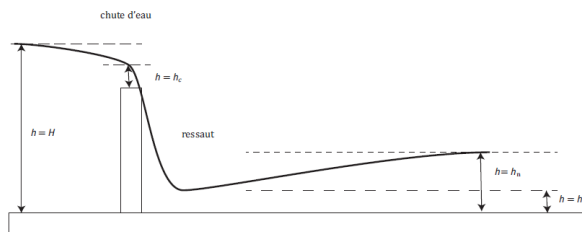


FIG. 1 – Courbe de remous

3. La formule de Jäggi donne

$$K = \frac{23,2}{d_{90}^{1/6}} = 50 \text{ m}^{1/3} \cdot \text{s}^{-1}$$

La formule de Manning-Strickler donne alors la hauteur normale en résolvant l'équation implicite

$$Q_c = h_n B K \sqrt{i} \left(\frac{B h_n}{B + 2 h_n} \right)^{2/3} \Rightarrow h_n = 55 \text{ cm.}$$

4. La hauteur critique est telle que $Fr(h_c) = 1$, soit donc

$$h_c = \sqrt[3]{\frac{q^2}{g}} = 29 \text{ cm.}$$

5. Il faut reporter les valeurs remarquables de h . Voir figure 1.

6. Il faut écrire le bilan de masse entre le flux entrant et le flux sortant

$$\frac{d}{dt} \text{volume} = \text{flux entrant} - \text{flux sortant}$$

soit

$$LW \frac{d}{dt} h = Q_c - \ell \sqrt{g} \left(\frac{2}{3} (h - p) \right)^{2/3},$$

une équation différentielle en h avec pour condition initiale $h(0) = p$ et une solution qui doit tendre asymptotiquement vers h_{crue} .

Exercice 3

1. La hauteur normale est donnée par la condition d'équilibre

$$\tau_p = \rho g R_H i = \rho g u^2 / (K^2 R_H^{1/3}),$$

avec $u = Q/(bh)$ et $R_H = hb/(2h + b)$. On a donc à résoudre

$$K \left(\frac{h_n b}{2h_n + b} \right)^{2/3} \sqrt{i} = u = \frac{Q}{bh_n}. \tag{1}$$

La hauteur critique est telle que $Fr = 1$, donc

$$h_c = \sqrt[3]{\frac{Q^2}{gb^2}} = 2,17 \text{ m}$$

pour les trois biefs.

2. La pente critique vérifie

$$Q = K h_c b \left(\frac{h_c b}{2h_c + b} \right)^{2/3} \sqrt{i},$$

donc avec $h_c = 2,17 \text{ m}$ on a

$$i_c = 0,00217.$$

3. On résout l'équation (1) avec $h_n = 5$ m et on trouve $i_1 = 2 \times 10^{-4}$. le nombre de Froude est

$$Fr = \frac{u}{\sqrt{gh_n}} = 0,29 < 1$$

et donc le régime est subcritique.

4. Comme $i_2 > i_c$ l'écoulement est supercritique. On résout l'équation (1) de façon implicite :

$$h_2 = h_n = 1,04 \text{ m,}$$

pour le second bief. On trouve que bien

$$Fr_2 = \frac{u}{\sqrt{gh_n}} = 3,0 > 1.$$

5. On trace la courbe de remous en suivant les mêmes principes qu'à l'exercice précédent. Elle est présentée sur la figure 2.

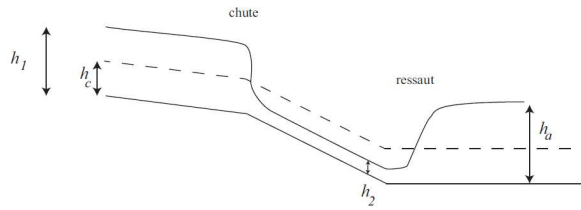


FIG. 2 – Courbe de remous

6. La relation de conjugaison donne

$$\frac{h_a}{h_2} = \frac{1}{2} \left(\sqrt{1 + 8Fr_2^2} - 1 \right).$$

Numériquement on trouve $h_a = 3,93$ m.

Exercice 4

- La pression est hydrostatique. Pour le montrer, on peut intégrer l'équation du mouvement pour un fluide parfait qui n'est ici que l'équation de l'hydrostatique: $0 = -g - dp/dz$.
- Étant donné que la pression est hydrostatique la distribution de pression s'écrit

$$p = \rho g(h_1 - z).$$

- On intègre la pression sur la face AB afin de calculer la résultante des forces de pression, soit en tenant compte que $\mathbf{n} = (-1, 0)$

$$F_{AB} = \int_0^{h_1} \rho g(h_1 - z)B dz = \frac{1}{2} \rho g B h_1^2.$$

- On intègre la pression sur la face CD afin de calculer la résultante des forces de pression, soit en tenant compte que $\mathbf{n} = (1, 0)$

$$F_{CD} = \int_0^{h_2} -\rho g(h_2 - z)B dz = \frac{1}{2} \rho g B h_2^2.$$

- Étant donné que le volume de contrôle est arbitraire, car il se déplace à une vitesse c différente de la vitesse de l'écoulement, on doit exprimer les équations de bilan en fonction du volume de contrôle matériel (indice m) et du volume de contrôle arbitraire (indice a). On peut donc exprimer la conservation d'une quantité f comme (voir p. 63-64 du polycopié)

$$\frac{d}{dt} \int_{V_m} f dV = \frac{d}{dt} \int_{V_a} f dV + \int_{S_a} f(\mathbf{u} - \mathbf{w}) \cdot \mathbf{n} dS$$

avec \mathbf{w} la vitesse du volume de contrôle arbitraire. Pour la conservation de la masse on prendra $f = \rho$. Étant donné que la masse se conserve

$$\frac{d}{dt} \int_{V_a} \rho dV = \frac{d}{dt} \int_{V_m} \rho dV = 0$$

ce qui donne finalement

$$\int_{S_a} f(\mathbf{u} - \mathbf{w}) dS = -\rho B h_1 (u_1 - c) + \rho B h_2 (-c) = 0,$$

soit après manipulation de l'expression on obtient

$$c = \frac{h_1 u_1}{h_1 - h_2}. \quad (2)$$

6. On suit le même développement qu'à la question précédente, avec cette fois $f = \rho \mathbf{u}$. La conservation de la quantité de mouvement s'écrit donc

$$\frac{d}{dt} \int_{V_m} \rho \mathbf{u} dV = \frac{d}{dt} \int_{V_a} \rho \mathbf{u} dV + \int_{S_a} \rho \mathbf{u} (\mathbf{u} - \mathbf{w}) \cdot \mathbf{n} dS.$$

Étant donné que \mathbf{u} est une constante indépendante du temps et de la position on a

$$\frac{d}{dt} \int_{V_a} \rho \mathbf{u} dV = \frac{d}{dt} \int_{V_m} \rho \mathbf{u} dV = 0.$$

On exprime donc le flux de quantité de mouvement à travers la surface AB

$$\phi_{AB} = \int_{S_a} \rho \mathbf{u} (\mathbf{u} - \mathbf{w}) \cdot \mathbf{n} dS = \int_0^{h_1} \rho u_1 (\mathbf{u}_1 - \mathbf{w}) \mathbf{n} B dy = -\rho B h_1 u_1 (u_1 - c).$$

7. De manière similaire on exprime le flux de quantité de mouvement sur la surface CD, cela donne

$$\phi_{CD} = 0.$$

8. En régime permanent, la conservation de la quantité de mouvement implique que le flux de quantité de mouvement à travers la surface de contrôle est égal à la somme des forces appliquées au volume (théorème d'Euler). Cela veut dire que

$$\Sigma F = \phi_{CD} - \phi_{AB}.$$

En utilisant le fait que $\Sigma F = F_{AB} + F_{CD}$ et en manipulant les termes on obtient

$$\frac{1}{2} g (h_1^2 - h_2^2) = h_1 u_1 (u_1 - c). \quad (3)$$

9. En remplaçant l'expression de c de l'équation (2) dans l'équation (3) on peut exprimer u_1 en fonction de h_1 et h_2 :

$$u_1 = (h_1 - h_2) \sqrt{\frac{1}{2} g \frac{h_1 + h_2}{h_1 h_2}}.$$

On remplace u_1 dans l'équation (2) et on obtient l'expression de c en fonction de h_1 et h_2 :

$$c = \sqrt{\frac{1}{2} g \frac{h_1}{h_2} (h_1 + h_2)}.$$