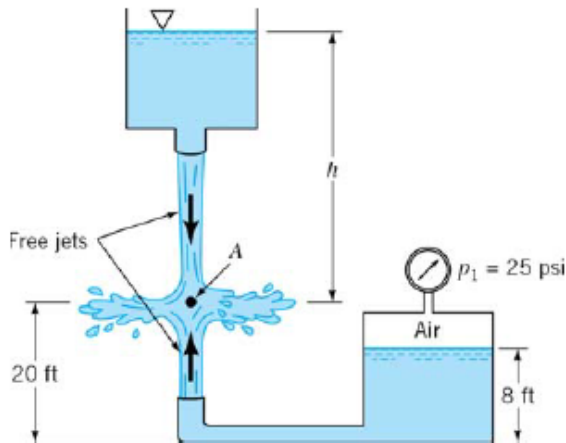


ΜΗΧΑΝΙΚΗ ΡΕΥΣΤΩΝ ΕΞΙΣΩΣΗ BERNOLLI-ΚΙΝΗΜΑΤΙΚΗ

ΑΣΚΗΣΕΙΣ

1. Δύο φλέβες νερού συγκρούονται μεταξύ τους όπως φαίνεται στο σχήμα. Να υπολογισθεί το ύψος h . (1 ft=0.305 m, 1 psi=6.894*10³ Pa)



ΛΥΣΗ

Εφαρμόζοντας την εξ. Bernoulli μεταξύ των 2 (ελεύθερη επιφάνεια πάνω δεξαμενής) και A έχουμε:

$$\frac{p_2}{\gamma} + \frac{U_2^2}{2g} + z_2 = \frac{p_A}{\gamma} + \frac{U_A^2}{2g} + z_A \quad \text{όπου } p_2 = 0, U_2 = 0, z_2 = (h+6) \text{ m}, U_A = 0, z_A = 6 \text{ m}$$

$$\text{Επομένως } h+6 = \frac{p_A}{\gamma} + 6 \Rightarrow \frac{p_A}{\gamma} = h \quad (1)$$

Επίσης εφαρμόζοντας την εξ. Bernoulli μεταξύ των 1 (διεπιφάνεια νερού-αέρα) και A

$$\frac{p_1}{\gamma} + \frac{U_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_A}{\gamma} + \frac{U_A^2}{2g} + z_A \quad \text{όπου } p_1 = 1.72 * 10^5 \text{ Pa}, U_1 = 0, z_1 = 2.4 \text{ m}, U_A = 0, z_A = 6 \text{ m}$$

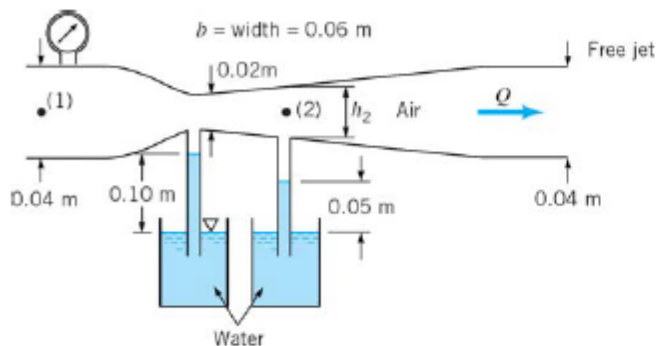
$$\text{Επομένως } \frac{p_1}{9810} + 2.4 = \frac{p_A}{9810} + 6 \Rightarrow p_A = 1.37 * 10^5 \text{ Pa και απο την (1) } h=13.93 \text{ m}$$

2. Αέρας ρέει στον αγωγό του σχήματος ορθογωνικής διατομής πλάτους 0.06 m και ύψους στην έξοδο 0.04 m.

(α) Υπολογίστε την παροχή στον αγωγό όταν στον πιεζομετρικό σωλήνα που βρίσκεται στον «λαιμό» του αγωγού ύψους 0.02 m το νερό ανέρχεται σε ύψος 0.10 m.

(β) Προσδιορίστε το ύψος h_2 στην διατομή (2) όπου το νερό ανέρχεται 0.05 m στον σωλήνα

(γ) Υπολογίστε την πίεση στην διατομή (1)



ΛΥΣΗ

(α) Για μόνιμη, ασυμπίεστη, μη-συνεκτική ροή και με εφαρμογή της εξ. Bernoulli μεταξύ του λαιμού (3) και της εξόδου (4) του αγωγού έχουμε

$$\frac{p_3}{\gamma} + \frac{U_3^2}{2g} = \frac{p_4}{\gamma} + \frac{U_4^2}{2g} \quad (1) \quad \text{όπου } p_3 = -\gamma_{\text{water}} l = -9810 * 0.10 = -981 \text{ N/m}^2, p_4 = 0, \gamma = 12 \text{ N/m}^3$$

$$\text{Επίσης } U_3 A_3 = U_4 A_4 \Rightarrow U_3 = \frac{A_4}{A_3} U_4 = 2U_4$$

(β)

$$\text{Άρα η (1) γίνεται } \frac{-981}{12} + \frac{(2U_4)^2}{2 * 9.81} = \frac{U_4^2}{2 * 9.81} \Rightarrow U_4 = 23.1 \text{ m/s}$$

$$\text{και } Q = U_4 A_4 = 0.0554 \text{ m}^3 / \text{s}$$

Εφαρμόζοντας την εξ. Bernoulli μεταξύ των (2) και (4) έχουμε

$$\frac{p_2}{\gamma} + \frac{U_2^2}{2g} = \frac{p_4}{\gamma} + \frac{U_4^2}{2g} \quad (2) \quad \text{όπου } p_2 = -\gamma_{\text{water}} l_2 = -9810 * 0.05 = -495 \text{ N/m}^2, p_4 = 0, U_4 = 23.1 \text{ m/s}$$

$$\text{Επομένως από την (2) } U_2 = 36.5 \text{ m/s}$$

$$\text{Επίσης } U_2 A_2 = U_4 A_4 = 0.0554 \text{ m}^3 / \text{s} \Rightarrow 36.5 * 0.06 * h = 0.0554 \Rightarrow h = 0.0253 \text{ m}$$

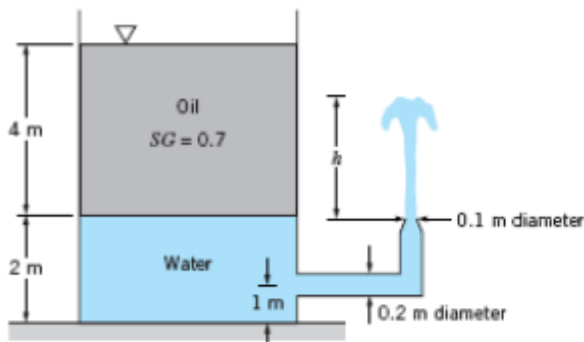
(γ) Εφαρμόζοντας την εξ. Bernoulli μεταξύ των (1) και (4) έχουμε

$$\frac{p_1}{\gamma} + \frac{U_1^2}{2g} = \frac{p_4}{\gamma} + \frac{U_4^2}{2g} \quad (3) \quad \text{όπου } p_4 = 0, U_1 A_1 = U_4 A_4, U_1 = U_4$$

$$\text{Επομένως } p_1 = p_4 = 0$$

3. Η ροή του σχήματος είναι μόνιμη και μη-συνεκτική.

(α) Προσδιορίστε το ύψος h του πίδακα, (β) Υπολογίστε την ταχύτητα στον σωλήνα, (γ) Υπολογίστε την πίεση στον οριζόντιο σωλήνα



ΛΥΣΗ

(α) Εφαρμόζοντας την εξ. Bernoulli μεταξύ των 1 (διεπιφάνεια νερού-λαδιού) και 2 (κορυφή πίδακα) έχουμε

$$\frac{p_1}{\gamma} + \frac{U_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\gamma} + \frac{U_2^2}{2g} + z_2 \quad (1) \text{ όπου } p_1 = \gamma_{\text{λαδ}} 4, U_1 = 0, z_1 = 0, p_2 = 0, U_2 = 0, z_2 = h$$

$$\text{Επομένως } \frac{\gamma_{\text{λαδ}} 4}{\gamma} = h \Rightarrow h = 2.8 \text{ m}$$

(β) Η ταχύτητα στην έξοδο του ακροφυσίου (θέση 3) υπολογίζεται από την εξ. Bernoulli

$$U_3 = \sqrt{2gh} \Rightarrow U_3 = 7.41 \text{ m/s}$$

$$\text{Απο την εξ. συνέχειας έχουμε } U_3 A_3 = U_4 A_4 \Rightarrow U_4 = U_3 \frac{A_3}{A_4} = U_3 \left(\frac{D_3}{D_4} \right)^2 = 1.85 \text{ m/s}$$

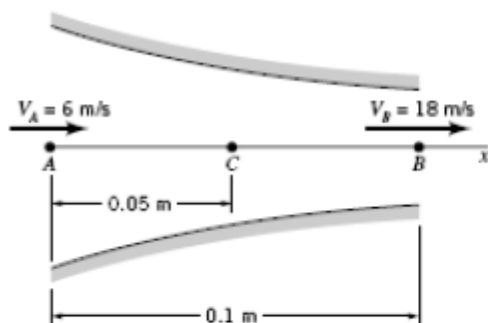
(Η διατομή 4 είναι μία τυχαία διατομή του οριζόντιου σωλήνα)

(γ) Εφαρμόζοντας την εξ. Bernoulli μεταξύ ενός τυχαίου σημείου 5 στον οριζόντιο σωλήνα και του σημείου 2 (κορυφή πίδακα) έχουμε

$$\frac{p_5}{\gamma} + \frac{U_5^2}{2g} + z_5 = \frac{p_2}{\gamma} + \frac{U_2^2}{2g} + z_2 \quad \text{όπου } U_5 = 1.85 \text{ m/s}, z_5 = -1 \text{ m}, p_2 = 0, U_2 = 0, z_2 = 2.8 \text{ m}$$

$$\text{Επομένως } \frac{p_5}{\gamma} + \frac{1.85^2}{2 \cdot 9.81} = 2.8 \Rightarrow p_5 = 35.5 \text{ kPa.}$$

4. Η ταχύτητα του ρευστού κατά μήκος του άξονα x μεταβάλλεται από 6 m/s στο σημείο A σε 18 m/s στο σημείο B . Η ταχύτητα μεταβάλλεται γραμμικά με την απόσταση. Υπολογίστε την επιτάχυνση στα σημεία A , B και C . Η ροή είναι μόνιμη.



ΛΥΣΗ

Η επιτάχυνση μπορεί να υπολογισθεί από την σχέση

$$a = \frac{\partial U}{\partial t} + U \frac{\partial U}{\partial x} = U \frac{\partial U}{\partial x} \quad (1) \quad (\text{μόνιμη ροή})$$

Αφού η ταχύτητα είναι γραμμική συνάρτηση της απόστασης x θα έχουμε $U = c_1 x + c_2$ όπου οι σταθερές c_1 c_2 δίνονται από τις σχέσεις $U_A = 6 = c_2$ και $U_B = 18 = 0.1 c_1 + c_2$ και τελικά $c_1 = 120$ και $c_2 = 6$.

Επομένως $U = (120x + 6) \text{ m/s}$ με το x σε m .

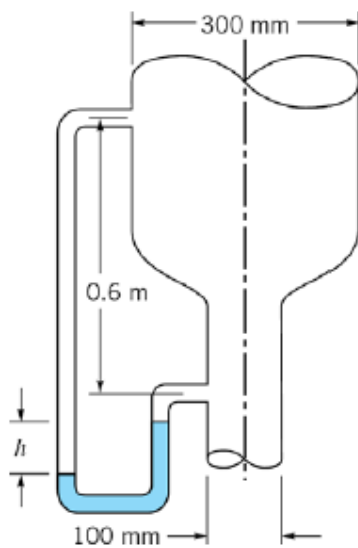
Από την σχέση (1) έχουμε

$$a = U \frac{\partial U}{\partial x} = (120x + 6)(120)$$

$$\text{και για } x_A = 0 \Rightarrow a_A = 720 \text{ m/s}^2, \text{ για } x_B = 0.1 \text{ m} \Rightarrow a_B = 1440 \text{ m/s}^2,$$

$$\text{για } x_C = 0.1 \text{ m} \Rightarrow a_C = 2160 \text{ m/s}^2$$

5. Λάδι πυκνότητας 900 kg/m^3 ρέει στο σωλήνα του σχήματος. Αν η ένδειξη του υδραργυρικού μανόμετρου (πυκνότητας 13600 kg/m^3) είναι 100 mm και οι απώλειες ενέργειας αμελητέες υπολογίστε την παροχή στον σωλήνα.



ΛΥΣΗ

Η παροχή μπορεί να υπολογισθεί από

$$Q = A_1 U_1 = A_2 U_2 = \frac{\pi D_1^2}{4} U_1 = \frac{\pi D_2^2}{4} U_2 \quad (1)$$

Για τον προσδιορισμό των U_1 και U_2 εφαρμόζουμε την εξ. Ενέργειας για την ροή μεταξύ των (1) και (2). Επομένως

$$\frac{p_2}{\rho} + \frac{U_2^2}{2} + g z_2 = \frac{p_1}{\rho} + \frac{U_1^2}{2} + g z_1 \quad (2)$$

Απο (1) και (2) παίρνουμε

$$\frac{U_2^2}{2} \left(1 - \left(\frac{D_2}{D_1} \right)^4 \right) = \frac{p_1 - p_2}{\rho} + g(z_1 - z_2) \quad (3)$$

Για τον προσδιορισμό του $(p_1 - p_2)/\rho$ από το μανόμετρο παίρνουμε

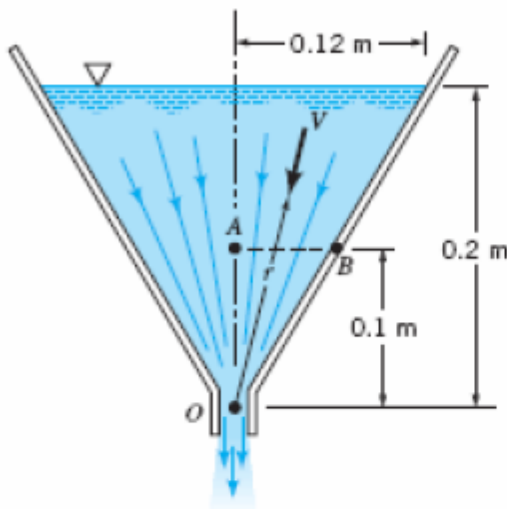
$$\frac{p_1 - p_2}{\rho} = g h \left(\frac{\rho_{\text{Hg}}}{\rho_{\text{λαδ}}} - 1 \right) - g(z_1 - z_2) \quad (4)$$

Απο (3) και (4)

$$U_2 = \sqrt{\frac{2gh \left(\frac{\rho_{\text{Hg}}}{\rho_{\text{λαδ}}} - 1 \right)}{1 - \left(\frac{D_2}{D_1} \right)^4}} \Rightarrow U_2 = 5.29 \text{ m/s}$$

Απο την (1) παίρνουμε $Q = 0.042 \text{ m}^3 / \text{s}$.

6. Στο χωνί του σχήματος η ροή του νερού είναι μόνιμη. Η ταχύτητα μεταβάλλεται με την ακτινική απόσταση r όπως $V=c/r^2$ όπου c =σταθερά. Αν για $r=0.1$ m η ταχύτητα είναι 0.4 m/s να υπολογισθεί η επιτάχυνση στα σημεία A και B.



ΛΥΣΗ

Οι συνιστώσες της επιτάχυνσης κατά μήκος μιας ροικής γραμμής και κάθετα σε μια ροική γραμμή (a_s , a_n αντίστοιχα) δίνονται από τις σχέσεις

$$a_s = V \frac{\partial V}{\partial s} = -V \frac{\partial V}{\partial r} \text{ όπου } V = \frac{c}{r^2}$$

$$a_n = \frac{V^2}{R} = 0 \text{ αφού } R = \infty \text{ (οι ροικές γραμμές είναι ευθείες)}$$

Η τιμή της σταθεράς c είναι $c = Vr^2 = 0.4 \cdot 0.1^2 = 4 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3 / \text{s}$

η $V = \frac{4 \cdot 10^{-3}}{r^2} \text{ (m/s)}$ όπου το r είναι σε m.

$$\text{Επομένως } a_s = -\left(\frac{c}{r^2}\right)\left(-\frac{2c}{r^3}\right) = \frac{2c^2}{r^5} \Rightarrow \text{Στο A } a_s = \frac{2(4 \cdot 10^{-3})^2}{0.1^5} = 3.2 \text{ m/s}^2$$

$$\text{και στο B } a_s = \frac{2(4 \cdot 10^{-3})^2}{0.1167^5} = 1.48 \text{ m/s}^2$$

