



UNIVERSITY OF  
**PATRAS**  
ΠΑΝΕΠΙΣΤΗΜΙΟ ΠΑΤΡΩΝ

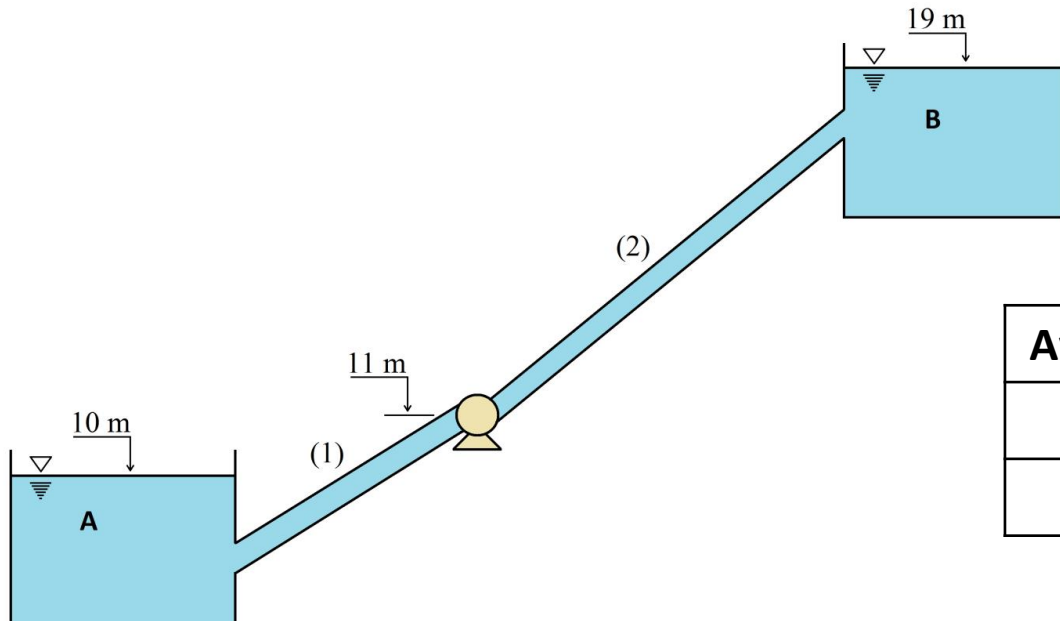
# «Εφαρμοσμένη Υδραυλική»

Άσκηση 5  
Κλειστοί Αγωγοί

Λευθεριώτης Γεώργιος  
Τμήμα Μηχανικών Περιβάλλοντος  
Πανεπιστήμιο Πατρών

## Άσκηση 5

Η δεξαμενή B τροφοδοτείται από τη δεξαμενή A με παροχή ίση  $Q = 0,1 \text{ m}^3/\text{s}$  με τη βοήθεια μίας αντλίας. Ο συντελεστής απόδοσης της αντλίας είναι  $\eta = 0,7$  και τα χαρακτηριστικά των αγωγών 1 και 2 δίνονται στον παρακάτω πίνακα. Το κινηματικό ιξώδες του νερού είναι  $\nu = 1,14 \times 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$ . Υπολογίστε το μανομετρικό φορτίο  $h_p$  και την ισχύ  $P$  της αντλίας. Οι τοπικές απώλειες να θεωρηθούν αμελητέες και το ειδικό βάρος του νερού είναι  $\gamma = 9810 \text{ kg/m}^3$ .



Αγωγός	L (m)	D (cm)	$\epsilon$ (mm)
1	30	20	0,1
2	60	20	0,1

## Άσκηση 5

### Λύση

Εφαρμόζουμε την εξίσωση της ενέργειας μεταξύ της ελεύθερης επιφάνειας της δεξαμενής A και της ελεύθερης επιφάνειας της δεξαμενής B και έχουμε:

$$\frac{p_A}{\gamma} + z_A + \frac{V_A^2}{2g} + h_p = \frac{p_B}{\gamma} + z_B + \frac{V_B^2}{2g} + h_{L(A-B)}$$

Η πίεση στην επιφάνεια των δεξαμενών είναι ίση με την ατμοσφαιρική, άρα μηδενική. Επίσης η ταχύτητες στις δύο δεξαμενές είναι μηδενικές και οι τοπικές απώλειες θεωρούνται αμελητέες. Άρα η εξίσωση της ενέργειας γίνεται:

$$z_A + h_p = z_B + h_f \Rightarrow h_p = z_B - z_A + h_{f(A-B)}$$

Επίσης οι γραμμικές απώλειες από το A στο B είναι ίσες με το άθροισμα των γραμμικών απωλειών στους δύο αγωγούς: Άρα η εξίσωση της ενέργειας γίνεται:

$$h_p = z_B - z_A + h_{f1} + h_{f2} \quad (1)$$

## Άσκηση 5

### Λύση

Οι γραμμικές απώλειες στους αγωγούς (1) και (2) υπολογίζονται από την εξίσωση Darcy για κάθε αγωγό ξεχωριστά:

$$h_{f_1} = f_1 \frac{L_1}{D_1} \frac{V_1^2}{2g} \qquad h_{f_2} = f_2 \frac{L_2}{D_2} \frac{V_2^2}{2g}$$

Άρα έχουμε γνωστά  $Q$ ,  $\nu$ ,  $D$ ,  $L$ ,  $\varepsilon$  και ψάχνουμε το  $h_f$   $\longrightarrow$  **Πρόβλημα τύπου I**

Τα  $\varepsilon$  και  $D$  είναι ίδια για τους δύο αγωγούς, άρα η ταχύτητα ροής στους αγωγούς και ο αριθμός  $Re$  θα είναι επίσης ίδια.

$$\frac{\varepsilon}{D} = \frac{0,1mm}{200mm} \Rightarrow \boxed{\frac{\varepsilon}{D} = 0,0005}$$

$$V = \frac{Q}{A} = \frac{4 \cdot Q}{\pi \cdot D^2} = \frac{4 \cdot 0,1}{\pi \cdot 0,2^2} \Rightarrow \boxed{V = 3,183 m / s}$$

$$Re = \frac{V \cdot D}{\nu} = \frac{3,183 \cdot 0,2}{1,14 \cdot 10^{-6}} \Rightarrow \boxed{Re = 558421}$$

## Άσκηση 5

### Λύση

Αφού υπολογίσαμε το λόγο  $\varepsilon/D$  και τον αριθμό Reynolds, από το διάγραμμα Moody υπολογίζουμε το συντελεστή Darcy  $f$ .

$$\left. \begin{array}{l} \text{Re} = 558421 \\ \varepsilon / D = 0,0005 \end{array} \right\} \xrightarrow{\text{Moody}} \boxed{f = 0,018}$$

Αφού υπολογίσαμε το συντελεστή Darcy  $f$ , υπολογίζουμε τις γραμμικές απώλειες σε κάθε αγωγό.

$$h_{f_1} = f_1 \frac{L_1}{D_1} \frac{V_1^2}{2g} = 0,018 \cdot \frac{30}{0,2} \frac{3,183^2}{2g} \Rightarrow \boxed{h_{f_1} = 1,39m}$$

$$h_{f_2} = f_2 \frac{L_2}{D_2} \frac{V_2^2}{2g} = 0,018 \cdot \frac{60}{0,2} \frac{3,183^2}{2g} \Rightarrow \boxed{h_{f_2} = 2,78m}$$

## Άσκηση 5

### Λύση

Άρα η εξίσωση της ενέργειας (1) γίνεται:

$$h_p = z_B - z_A + h_{f1} + h_{f2} \Rightarrow h_p = 19m - 10m + 1,39m + 2,78m \Rightarrow h_p = 13,17m$$

Η ισχύς της αντλίας  $P$  υπολογίζεται από τη σχέση:

$$n = \frac{P_w}{P} \Rightarrow P = \frac{P_w}{n}$$

όπου  $P_w = \gamma \cdot Q \cdot h_p = 9810 \cdot 0,1 \cdot 13,17 \Rightarrow P_w = 12919,77W$

Άρα  $P = \frac{12919,77W}{0,7} \Rightarrow P = 18456,8 W$  ή  $P \approx 18,5 kW$