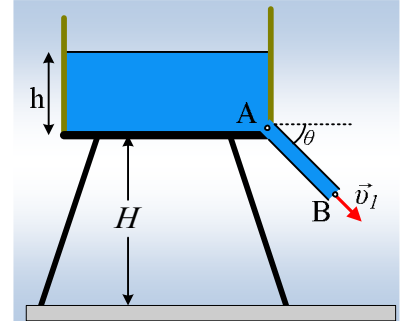


Η πίεση στο σωλήνα και η σπηλαίωση.

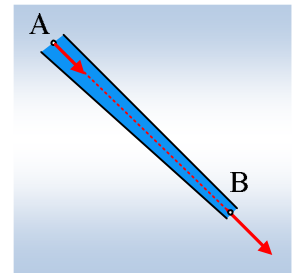
Στο σχήμα βλέπετε ένα υπερυψωμένο μεγάλο ντεπόζιτο, σε ύψος $H=10,8\text{m}$ από το έδαφος, το οποίο περιέχει νερό σε ύψος $h=2\text{m}$, στη βάση του οποίου έχει συνδεθεί ένας σωλήνας AB , μήκους $l=6\text{m}$ και διατομής $A=21\text{cm}^2$, ο οποίος σχηματίζει γωνία $\theta=30^\circ$ με την οριζόντια διεύθυνση.



- i) Να υπολογιστεί η ταχύτητα εκροής του νερού από το άκρο B του σωλήνα, καθώς και η παροχή του σωλήνα.
- ii) Πόση είναι η πίεση στην είσοδο A του σωλήνα;

Αν η πίεση σε κάποια περιοχή στο εσωτερικό του σωλήνα μηδενιστεί, τότε στην περιοχή αυτή εμφανίζονται φυσαλίδες και το φαινόμενο ονομάζεται σπηλαίωση.

- iii) Ποιο είναι το μέγιστο μήκος του σωλήνα, ώστε να μην εμφανιστούν φαινόμενα σπηλαίωσης στο εσωτερικό του;
- iv) Θέλουμε ο σωλήνας να φτάσει στο έδαφος. Για να μην εμφανιστούν φαινόμενα σπηλαίωσης προτείνεται να αλλάξουμε τη διατομή του σωλήνα, ώστε στο άκρο A να έχουμε εμβαδόν διατομής $A_1=24\text{cm}^2$.
 - a) Πώς θα μεταβάλλει αυτό την παροχή του σωλήνα;
 - β) Ποια θα είναι τώρα η τιμή της πίεσης στο άκρο A του σωλήνα;



Δίνεται η ατμοσφαιρική πίεση $p_{at}=10^5\text{Pa}$, $g=10\text{m/s}^2$, η πυκνότητα του νερού $\rho=1.000\text{kg/m}^3$, ενώ οι ροές να θεωρηθούν μόνιμες και στρωτές ροές ιδανικού ρευστού.

Απάντηση:

- i) Στο διπλανό σχήμα έχει χαραχτεί μια ρευματική γραμμή κατά μήκος της οποίας εφαρμόζουμε την εξίσωση Bernoulli από την επιφάνεια (σημείο O), μέχρι την έξοδο σημείο B , θα έχουμε:

$$p_O + \rho g(h + y) + \frac{1}{2}\rho v_O^2 = p_B + \frac{1}{2}\rho v_1^2$$

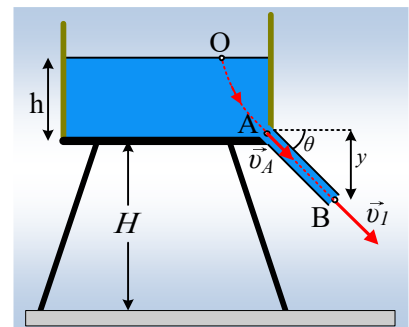
Θεωρώντας αμελητέα την ταχύτητα στο O ($v_O=0$), αφού η δεξαμενή θεωρείται μεγάλης επιφάνειας, ενώ $p_O=p_B=p_{at}$ και $y=l\cdot\eta\mu\theta$, έχουμε:

$$v_1 = \sqrt{2g(h + l \cdot \eta\mu\theta)} \rightarrow$$

$$v_1 = \sqrt{2g(h + l \cdot \eta\mu\theta)} = \sqrt{2 \cdot 10(2 + 6 \cdot 0,5)} \text{ m/s} = 10\text{m/s}$$

Ενώ η παροχή μέσω του σωλήνα θα είναι ίση με:

$$\Pi_1 = A \cdot v_1 = 21 \cdot 10^{-4} \text{m}^2 \cdot 10\text{m/s} = 0,021\text{m}^3/\text{s} = 21 \text{ L/s}.$$



ii) Παίρνουμε ξανά την εξίσωση Bernoulli, από το A στο B:

$$p_A + \rho g y + \frac{1}{2} \rho v_A^2 = p_B + \frac{1}{2} \rho v_1^2$$

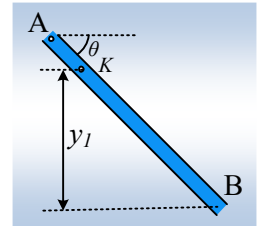
Όμως ο σωλήνας έχει σταθερή διατομή, οπότε $v_A = v_1$, (αφού $\Pi_A = \Pi_B \rightarrow A \cdot v_A = A \cdot v_B$), έτσι:

$$p_A + \rho g \cdot \ell \cdot \eta \mu \theta = p_{\alpha\tau} \rightarrow (1)$$

$$p_A = p_{\alpha\tau} - \rho g \cdot \ell \cdot \eta \mu \theta \rightarrow$$

$$p_A = 10^5 Pa - 1.000 \cdot 10 \cdot 6 \cdot \frac{1}{2} Pa = 70.000 Pa$$

iii) Για να δημιουργηθούν φαινόμενα σπηλαιώσης, θα πρέπει σε κάποιο σημείο K στο εσωτερικό του σωλήνα, που θα βρίσκεται σε κατακόρυφη απόσταση y_1 από το άκρο B, η πίεση να γίνει πολύ μικρή ή ισοδύναμα πρακτικά να μηδενιστεί. Αλλά τότε από την εξίσωση Bernoulli μεταξύ K και B, εφαρμόζοντας την σχέση (1), θα είχαμε:

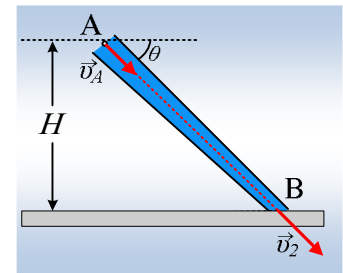


$$p_K + \rho g \cdot y_1 = p_{\alpha\tau} \rightarrow y_1 = \frac{p_{\alpha\tau}}{\rho g} = \frac{10^5}{1.000 \cdot 10} m = 10 m$$

Αλλά τότε, για να μην έχουμε σπηλαιώση, ο σωλήνας θα πρέπει να έχει μήκος **μικρότερο** από ℓ_1 , όπου

$$\ell_1 = \frac{y_1}{\eta \mu \theta} = \frac{10}{1/2} m = 20 m \text{ οπότε τότε δεν θα έχουμε σπηλαιώση, ούτε στο άκρο A του σωλήνα.}$$

iv) Με βάση το προηγούμενο ερώτημα, αν ο σωλήνας φτάσει στο έδαφος, αφού το ύψος είναι $H=10,8m$, ο σωλήνας θα έχει μήκος $21,6m$ και θα εμφανιστούν φαινόμενα σπηλαιώσης, οπότε θα υπάρχει και καταστροφή της μόνιμης ροής που μελετάμε. Αν όμως ο σωλήνας δεν είναι κυλινδρικού σχήματος, αλλά έχει τη μορφή του διπλανού σχήματος, τότε η κατάσταση θα έχει αλλάξει. Ας την δούμε:



α) Εφαρμόζουμε ξανά εξίσωση Bernoulli από το O στο άκρο B:

$$p_O + \rho g(h + H) + \frac{1}{2} \rho v_O^2 = p_B + \frac{1}{2} \rho v_2^2 \rightarrow$$

$$v_2 = \sqrt{2g(h + H)} = \sqrt{2 \cdot 10 \cdot (2 + 10,8)} m/s = 16 m/s$$

Αλλά τότε η παροχή του σωλήνα, στο άκρο B με διατομή $A=21cm^2$, θα είναι ίση:

$$\Pi_2 = A \cdot v_2 = 21 \cdot 10^{-4} \cdot 16 m^3/s = 33,6 \cdot 10^{-3} m^3/s = 33,6 L/s.$$

Αξίζει να παρατηρήσουμε ότι:

ναι μεν έχουμε αύξηση της παροχής, σε σχέση με την τιμή που βρήκαμε στο i) ερώτημα, αλλά αυτή η αύξηση οφείλεται στην αύξηση του ύψους και όχι στο «πλάγμα» του σωλήνα στο άκρο A!!!

β) Από την εξίσωση της συνέχειας μεταξύ των διατομών στα δυο άκρα του σωλήνα, παίρνουμε:

$$A_1 \cdot v_A = A \cdot v_2 \rightarrow v_A = v_2 \frac{A}{A_1} = 16 \frac{21}{24} m/s = 14 m/s$$

Οπότε εφαρμόζοντας την εξίσωση Bernoulli από το Ο στο Α (ή από το Α στο Β, όπως κάναμε στο ii) ερώτημα) παίρνουμε:

$$p_0 + \rho gh + \frac{1}{2} \rho v_0^2 = p_A + \frac{1}{2} \rho v_A^2 \rightarrow$$

$$p_A = p_{at} + \rho gh - \frac{1}{2} \rho v_A^2 \rightarrow$$

$$p_A = 10^5 Pa + 1.000 \cdot 10 \cdot 2 Pa - \frac{1}{2} 1.000 \cdot 14^2 Pa = 22.000 Pa$$

dmargaris@gmail.com