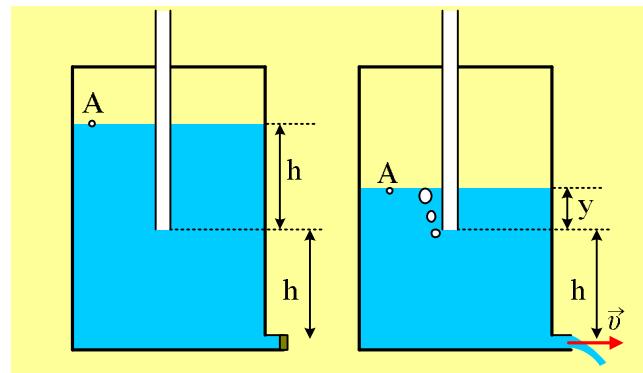


Миа роңгө мөн статергө парохы

Диафеттуме өнә күллиңдрик дөхөй мөн ембадон өңсөвәс 1m^2 , то опою пеңгәхеи неро се үпсо $2h=1,6\text{m}$. То дөхөй еинә күллиңдрик, енәнән епиконвонеи мөн тен атмосфайра мөн ти биңгілеи енәнән катаңуфу соалына, о опою еинә бүтісменеи се неро каты h , җарыс ти неро на өнәи еисжарыһеи се есвегерик ти, оңда дөңгөнөн ти пеңгәх.

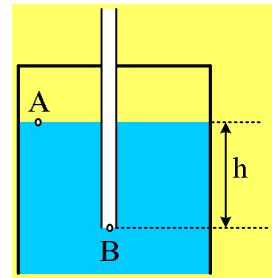


- На упологистеиη піесеи ти егеләвбисменеи аэра се дөхөй, панов апә тиң епифанея ти неро.
- Конта се пүтмәнә ти дөхөйиң үпәрхеи өнәс орізонталық соалына диатоми $A=2\text{cm}^2$, то күллиңдрик мөн тапа. На упологистеиη таҗүттәтә екроңи ти неро, мөліс аноізиме тиң тапа мөн апокатастасаңи мөнниң роңгө.
- Мөліс архисеиη роңгө, еисжарыи апә ти катаңуфу соалына аэра се дөхөй, дәмишурғантаң фусалидес, оңда фаянсети се дөңтөрөн ти пеңгәх.
- На бреите тиң таҗүттәтә екроңи ти неро апә ти соалына се сунартыши мөн тиңи ти катаңуфу соалына панов бүтізети се неро ($v=f(y)$), мөліс апә тиң епифанея ти неро се дөхөй на фатасеи се катаңу акро ти соалына ($y=0$).
- Се пөсөн җорони дөн өнә бүтізети катаңуфу соалына се неро;

Динетиη өнә пүкноттәтә ти неро $\rho=1.000\text{kg/m}^3$, $g=10\text{m/s}^2$, енәнән ти неро өнәретиη асумптивесте иданык ревстак.

Апантенс:

- На піесеи ти егеләвбисменеи аэра еинә өнәи мөн тиң піесеи ти сиңеи А тиң епифанея ти неро. Естә өнә дөңтөрөн сиңеи B, тиң катаңу акро ти катаңуфу соалына панов мөн аутаңкети се неро, енәнән таңтожронан гендерізиме тиң піесеи ти сиңеи А тиң дәмдөрә піесеи метаңи тиң өнә дөңтөрөн сиңеи ти үгроу панов катаңуфу соалына h , өнәмиме:



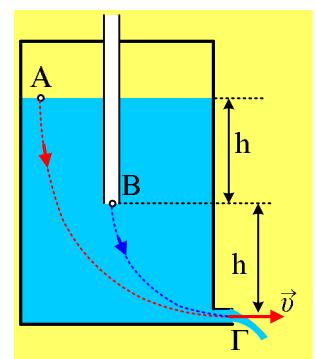
$$p_B - p_A = \rho gh \rightarrow p_A = p_B - \rho gh \quad (1) \rightarrow$$

$$p_{atm} = p_{atm} - \rho gh = 10^5 \text{Pa} - 1.000 \cdot 10 \cdot 0.8 \text{Pa} = 92.000 \text{Pa}.$$

- Мөліс аноізиме тиң тапа, се өләхисте җорони дөн өнә апокатастасаңи мөнниң роңгө мөн таҗүттәтә екроңи ти неро v . Се тиң епифанея се өнәи схедиасти мөнниң өнәретиη өнәретиη АГ, катаңу акро тиң оғойиң өнәретиη өнәретиη Bernoulli.

$$p_A + \frac{1}{2} \rho v_A^2 + \rho g \cdot 2h = p_G + \frac{1}{2} \rho v^2 \quad (2)$$

Аллаң ти өңбадон тиң епифанея еинә панов мөнгөлүтере апә тиңи тиңи.



εμβαδόν της οπής, με αποτέλεσμα η ταχύτητα v_A είναι σχεδόν μηδενική και η παραπάνω σχέση γίνεται:

$$p_A + 2\rho gh = p_{\alpha\tau\mu} + \frac{1}{2}\rho v^2 \rightarrow$$

$$v = \sqrt{\frac{2(p_A - p_{\alpha\tau\mu})}{\rho} + 4gh} \rightarrow$$

$$v = \sqrt{\frac{2(92.000 - 100.000)}{1.000} + 4 \cdot 10 \cdot 0,8 \frac{m}{s}} = 4m/s$$

Σημείωση: Η εξίσωση (2) με αντικατάσταση της πίεσης του A, όπως προέκυψε από την (1) παίρνει τη μορφή:

$$p_{\alpha\tau\mu} - \rho gh + \frac{1}{2}\rho v_A^2 + \rho g \cdot 2h = p_{\alpha\tau\mu} + \frac{1}{2}\rho v^2 \xrightarrow{v_A=0}$$

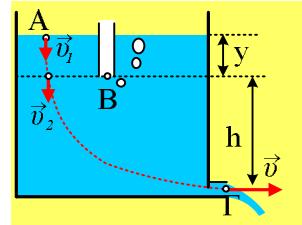
$$v = \sqrt{2gh} \quad (3) \rightarrow$$

$$v = \sqrt{2 \cdot 10 \cdot 0,8} \frac{m}{s} = 4m/s$$

Η σχέση (3) παραπέμπει στο θεώρημα Torricelli, όπου το νερό εκρέει από βάθος h , όσο είναι το βάθος της οπής, από το κάτω άκρο του κατακόρυφου σωλήνα (σημείο B). Με άλλα λόγια θα μπορούσαμε να θεωρήσουμε τη ρευματική γραμμή (μπλε γραμμή) που οδηγεί από το B στο Γ και να παίρναμε εξίσωση Bernoulli μεταξύ B και Γ!

iii) Με βάση την παραπάνω σημείωση, σε όλη τη διάρκεια που το άκρο B του σωλήνα βυθίζεται στο νερό, μπορούμε να πάρουμε Bernoulli από το B στο Γ και να βρίσκουμε πάντα την ίδια ταχύτητα εκροής $v=4\text{m/s}$!

Ας το ελέγξουμε βρίσκοντας την ταχύτητα εκροής σε μια τυχαία θέση όπου η επιφάνεια του νερού στο δοχείο απέχει κατά y από το κάτω άκρο του κατακόρυφου σωλήνα. Έστω v_1 η ταχύτητα στην επιφάνεια και v_2 η ταχύτητα ροής στο οριζόντιο επίπεδο που περνά από το άκρο B. Από την εξίσωση της συνέχειας παίρνουμε:



$$v_1 \cdot A = v_2 \cdot A \rightarrow v_1 = v_2$$

οπότε από την εξίσωση Bernoulli μεταξύ των δύο αυτών σημείων παίρνουμε:

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

$$p_A = p_B - \rho g y$$

Βλέπουμε δηλαδή να ισχύει ξανά η εξίσωση (1) παρότι δεν έχουμε υγρό σε ισορροπία*!

Εφαρμόζουμε τώρα ξανά, κατά μήκος της ρευματικής γραμμής ΑΓ, την εξίσωση Bernoulli, παίρνοντας

$$p_A + \frac{1}{2} \rho v_A^2 + \rho g \cdot (h + y) = p_\Gamma + \frac{1}{2} \rho v^2 \stackrel{v_A=0}{\implies} \rightarrow$$

$$p_{\alpha\tau\mu} - \rho gy + \rho g \cdot (h + y) = p_{\alpha\tau\mu} + \frac{1}{2}\rho v^2 \rightarrow$$

$$v = \sqrt{2gh} = 4m/s$$

- iv) Έστω ότι θα απαιτηθεί χρονικό διάστημα Δt , ώστε η επιφάνεια (σημείο A) να φτάσει στο κάτω άκρο του κατακόρυφου σωλήνα (σημείο B). Στο παραπάνω χρονικό διάστημα έχουμε σταθερή ταχύτητα εκροής, συνεπώς και **σταθερή παροχή**, ενώ χύνεται νερό συνολικού όγκου $\Delta V = A \cdot h$. Η παροχή αυτή γράφεται:

$$\frac{\Delta V}{\Delta t} = \frac{Ah}{\Delta t} = A_1 v \rightarrow$$

$$\Delta t = \frac{Ah}{A_1 v} = \frac{1 \cdot 0,8}{2 \cdot 10^{-4} \cdot 4} s = 1.000 s$$

Σχόλια:

- 1) Μόλις ανοίξουμε την τάπα, εκρέει νερό, άρα πρέπει η επιφάνεια του νερού να κατέβει. Αλλά αυτό σημαίνει μείωση της πίεσης του εγκλωβισμένου αέρα, με αποτέλεσμα η ατμοσφαιρική πίεση (η πίεση στο σημείο B) να είναι μεγαλύτερη από το άθροισμα $p_{aer} + \rho g y$ και αέρας να μπαίνει στο νερό σχηματίζοντας φυσαλίδες που κινούνται προς την επιφάνεια.
 - 2) Στο iii) ερώτημα, αποδείξαμε ότι $v_1 = v_2$, πράγμα αναμενόμενο, αφού δεν έχουμε κάποια αλλαγή στη διατομή (εμβαδόν) του δοχείου. Ταυτόχρονα βέβαια δεχτήκαμε ότι οι ταχύτητες αυτές είναι **σχεδόν** μηδενικές, με την έννοια ότι είναι πολύ μικρότερες από την ταχύτητα εκροής v. Αυτές οι δύο συμβάσεις μας οδηγούν στο συμπέραμα ότι τελικά η κατάσταση στην περιοχή (από την επιφάνεια μέχρι το οριζόντιο επίπεδο που περνά από το B) μοιάζει πολύ με ρευστό σε ισορροπία, οπότε έτσι ερμηνεύεται και η ισχύς τελικά τη σχέσης (1) που είχαμε για την ισορροπία του νερού.

Υλικό Φυσικής-Χημείας

Γιατί το να μοιράζεσαι πρόγραμμα, είναι καλό για όλους...

Επιμέλεια:

Διονύσης Μάργαρης