Epreuve de Fin de Semestre1: MDF (Durée: 1h30)

Exercice 1 (4pts)

Le dispositif de la figure ci-contre contient de l'eau (ρ) et deux autres liquides, l'huile de densité (δ) et le mercure de densité (δ_1) . Calculer la pression manométrique au point A.

Données :
$$\rho = 10^3 kg/m^3$$
, $h = 50 cm$, $h_1 = 25 cm$, $h_2 = 15 cm$ $\delta = 0.85$, $\delta_1 = 13.6$, $g = 9.81 m/s^2$.

Exercice 2 (7pts)

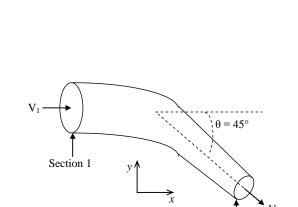
Le système de la figure ci-contre est composé d'un tube de venturi relié avec deux manomètres à mercure (densité δ) pour mesurer la différence de pressions. Le tube est constitué de trois sections S_1 , S_2 et S_3 . L'eau (ρ) supposé être un fluide parfait s'écoule dans ce tube à un débit Q_v .

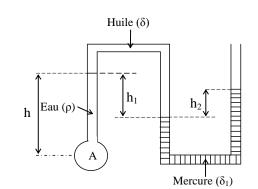
- 1. Calculer le débit volumique Q_v.
- 2. Calculer la dénivellation du mercure h₂.

Données:
$$\rho = 10^3 \text{kg/m}^3$$
, $\delta = 13.6$, $h_1 = 40 \text{cm}$, $Z = 1 \text{m}$, $S_1 = 240 \text{cm}^2$, $S_2 = 80 \text{cm}^2$, $S_3 = 120 \text{cm}^2$, $P_{\text{atm}} = 10^5 \, \text{Pa}$, $P_{1} = 1.5 \, 10^5 \, \text{Pa}$, $P_{2} = 9.81 \, \text{m/s}^2$.

Exercice 3 (6pts)

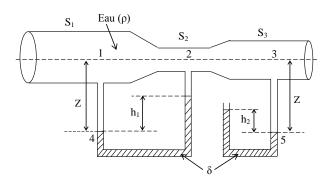
Le système montré sur la figure ci-contre est en plan horizontal. L'eau supposé être un fluide parfait de masse volumique $1000 kg/m^3$ entre dans la section 1 (D_1 = 600 mm) avec une vitesse V_1 et une pression p_1 = 145 kPa, et sorte en section 2 (D_2 = 300 mm) avec une vitesse V_2 . Déterminer la force nécessaire pour maintenir le système en place, si le débit d'écoulement est 444 l/s.





Année universitaire: 2022/2023

Le 15/01/2023



Exercice 4 (3pts)

Un liquide de viscosité cinématique 2.05 10^{-4} m²/s circule en écoulement laminaire dans une conduite de longueur L=1000m. Quel est le diamètre de la conduite pour un débit d'écoulement de 221/s si la perte de charge de ce liquide dans la conduite est de 24m.

Section 2

corrigétype: EFS1 MDF: 2022-2023

EX11 Calcul de la pression manométrique au point A. On applique la RFH entre: A et B => PA = PB + Igh -> @ () Betc => Pc = PB+ gsgh1 -> 6 c et D ⇒ Pc=PD+9819h2 → @ 65 6=0 => PB+95gh1=PO+951gh2 PB = Po + 881gh 2 - 88gh - 3000 dans@ ⇒ PA = PO+JS1gh2-JSgh1+Jgh avecPo=Patner mercure PAM= PA = PA-PD = gg(S1h2-Sh,+h) (17) PA elf = 1000.9,81 (13.6.0,15-0.85.0,25+0,5) PACH = 22832,7 Pa (01) EXE: 1) Calcul du débit volumique 9v: théorème de Bernoulli entre @ et@ $\frac{V_{1}^{2}}{\frac{1}{2}g} + \frac{P_{1}}{5g} + Z_{1} = \frac{V_{2}^{2}}{2g} + \frac{P_{2}}{5g} + Z_{2} \text{ avec}(Z_{1} = Z_{2}) \Rightarrow P_{1} - P_{2} = \frac{1}{2} \int (V_{2}^{2} - V_{1}^{2})$ D'après l'équation de continuité: $S_1V_1 = S_2V_2 \Rightarrow V_2 = \frac{S_1}{S_2}V_1 \Rightarrow V_2 = \frac{S_1}{S_2}V_1$ PA-P2= 1 8 ((3V1)2-V2) = 1 8 (9V1-V12) PA - P2 = 48 V2 => V4 = V PA - P2 6125 RFH: P4 = P1 + gg = 010 600 P4 = P2 + gg P1 + gg (z-h1)] => P1 - P2 = gg (s-1) h1 010 Alors: V1 = \(\frac{9(8-1)h_1}{4} \) et ona: \(Q_V = S_1 V_1 = S_1 \sqrt{\frac{9(8-1)h_1}{4}} \) on Qv = 240.104 \ \(\frac{9.81(13.6-1).041}{13} = 0.084 m3/s (0.25) 2) Calcul de la dénivellation du mercure he: On applique la RFH: P6 = P3 + 19 7 (12) => P3+192 = Patm + 15ghz
P5 = Patm + 15ghz

 $he = \frac{P_3 - Patm + gZ}{gg}$

```
calcul de P3: théorème de Bernoulli entre O et 3
            V1 + P1 + Z1 = V3 + P3 + Z3 avec Z1 = Z3 OIL
                  P3 = P1 + 1 8 ( V1 - V3 ) OIL
                Equation de continuité S_1V_1 = S_3V_3 \Rightarrow V_3 = \frac{S_1}{S_3}V_1 = 2V_1
              P3 = P1 + 1 8 ( V1 - 4 V1 ) = P1 - 3 8 = P1 - 3 8 (8 - 1) h1
                   0,7) P3 = P1 - 3 89 (8-1) h1 = 1,5.10 - 3 1000-9,81 (13,6-1)-0,4
                     P3 = 131459,1 Pa donche = 131459,1-105+1000.9.81.1
                                          he = 0,309 m 61
  EX3: la force nécessaire:
  theoreme d'Euter: EFert = 9m (V2-V1)
F1 +F2 + R +P= 9m (V2-V1)
    F1 = P1. S1 et F2 = P2 Se 6121)
selonox: F1-F2 cosa-Rn=fg(v2cosa-V1)
          => Rn = F1 - Fe cos a - gg/(vecosa-V1)
selonox: Fesina - Ry = ggv (- vesina)
                Ry = Fesino + JOV Vesino of
                                                          621 Sz = TIDE = 7,065. 10 m2
      V1 = Q = 1,57 m/s et ve = Q = 6.28 m/s
      calcul de Pe: théorème de Bernoulli: \frac{\sqrt{2}}{2g} + \frac{\rho_1}{fg} + \overline{t_1} = \frac{\sqrt{2}}{2g} + \frac{\rho_2}{fg} + \overline{t_2} et \overline{t_1} = \overline{t_2}
             Pe=P1+ = 8(V12-V2) = 145000+ 1,1000 (1,57-6,282) = 126,5 KPa.
              F1 = P1. S1 = 40977 N et F2 = P252 = 8938,16N 000
          Rn = 40977 - 8938, 16 cas 45°- 1000. 444. 103 (6,28 cas 45-1,57)
                                           Rn= 33382, 2N 60
          Rx = 8938,16 8m45+ 2000. 444. 103. 6, 28 5m 45°=> Ry = 8291,8N 01)
                               R = V R2+Ry2 = 34396.5N 6,1
   EX4 Diamètre de la conduite:
        ona h_L = \lambda \frac{L V^2}{eg D oil} avec \lambda = \frac{64}{Re} = \frac{648}{VD} (regime la minaire)
  donc: h_L = \frac{648}{VD} \frac{LV^2}{29D} = \frac{328LV}{9D_{00}^{20}} avec V = \frac{49}{11D^2} = 3h_L = \frac{1288L9}{91104}
         D4 = 1288 L Q => D = 4 1288 L Q = 0.167m.
```