

**Examen de mi-session 2012**

**Mécanique des fluides – CVG2516**

**Université d'Ottawa – Département de génie civil**

**Professeur : Adrian Munteanu, P.Eng.**

**Heure:** 8:30 – 9:50  
**Date:** Mardi, 6 Mars 2012  
**Durée:** 1h 20min  
**Classe:** Colonel By Bldg. B202

**Instructions:**

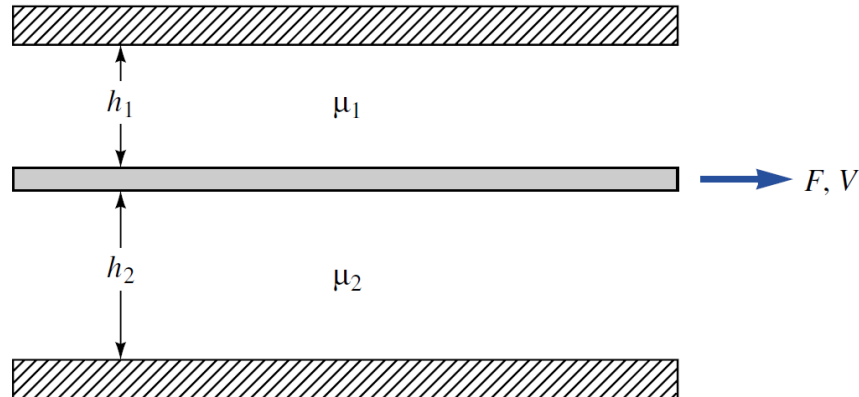
1. Démontrez tous vos calculs.
2. Indiquez clairement vos assumptions.
3. Les calculatrices programmables ne sont pas permises.
4. La dernière feuille de votre test est une feuille d'équations. (Aucune autre feuille d'équations n'est permise)
5. Si vous terminez l'examen dans les 10 dernières minutes, restez assis jusqu'à la fin de l'examen.
6. Vous devez remettre votre cahier d'examen avec le questionnaire d'examen.

**Nom:** \_\_\_\_\_

**Numéro d'étudiant:** \_\_\_\_\_

**Signature:** \_\_\_\_\_

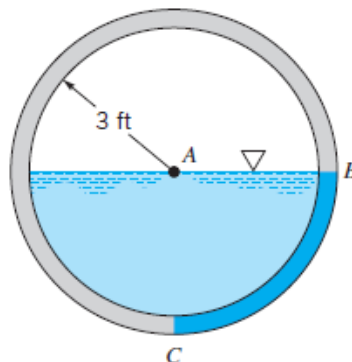
**Q1 (10points).** Une plaque étroite mobile est séparée de deux autres plaques fixes par deux fluides visqueux 1 et 2 comme présenté dans la Figure 1 ci-dessous. La distance entre les plaques  $h_1$  et  $h_2$  sont inégales. La surface de contact entre la plaque central et chacun des fluides est  $A$ . Supposons une distribution linéaire de la vitesse dans chacun des fluides, dérivez la force  $F$  requise pour tirer la plaque avec la vitesse  $V$ .



**Figure 1**

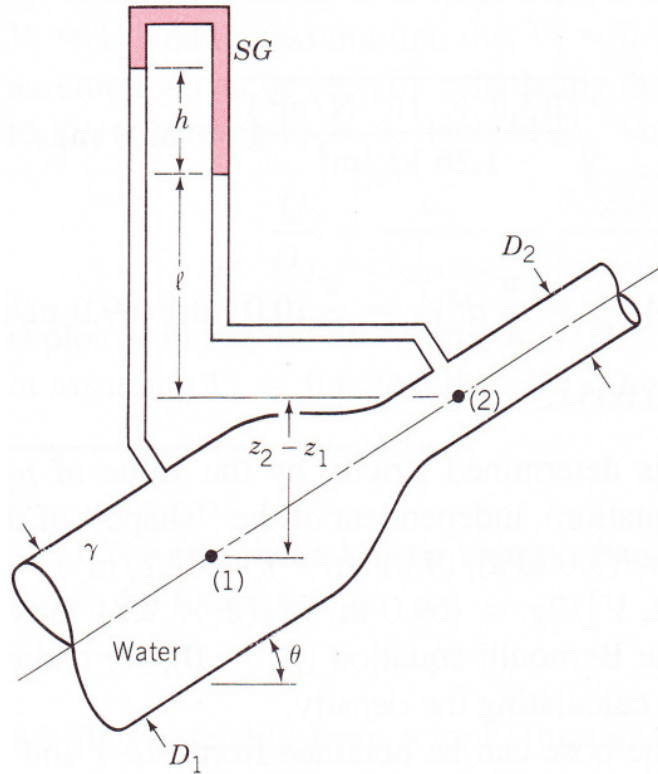
**Q2 (20points).** Une aiguille cylindrique solide de diamètre  $d$ , longueur  $L$  et densité  $\rho$  peut flotter dans un liquide de tension superficielle  $\sigma$ . Négligez la force de flottabilité et assumez un angle de contact de  $0^\circ$ . Dérivez une formule pour le diamètre maximale  $d$  qui pourrait flotter dans le liquide. Calculez le  $d_{max}$  pour q`une aiguille en acier (densité relative  $S = 7.84$ ) flotte dans l`eau a  $20^\circ\text{C}$ .

**Q3 (20points).** Une conduite d`égout pluviale de 6ft diamètre est remplie à moitié avec de l`eau stagnante. Déterminez la magnitude et l`orientation de la force résultante que l`eau exercera sur 1ft de longueur de la section BC du mur de la conduite.



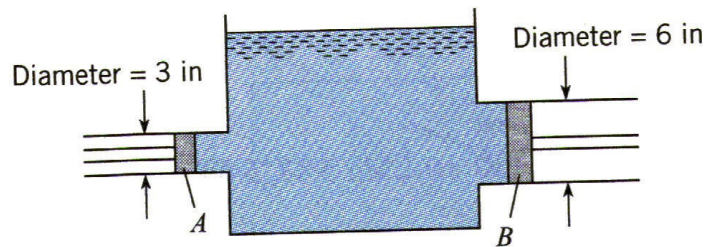
**Figure 2**

**Q4 (25points).** Un débit de  $Q = 0.05\text{m}^3/\text{s}$  d'eau coule a travers une réduction de conduite comme présenté dans la Figure 3 ci-dessous. La pression statique dans les sections 1 et 2 est mesurée a l'aide d'un tube manométrique U inversé qui contient un huile densité relative  $S = 0.8$ . Déterminez la hauteur  $h$  dans le tube U.



**Figure 3**

**Q5 (25points).** Les deux pistons dans la Figure 4 bougent vers la gauche, mais le piston A bouge avec une vitesse deux fois plus grande que la vitesse du piston B. Est-ce que la surface de l'eau dans le réservoir a) augmente, b) est stagnante ou c) descend?



**Figure 4**

## Examen de mi-session CVG2516 - HIVER 2012

Équation de l'hydrostatique :  $\int dp = \int \gamma dz \Leftrightarrow \Delta p = -\gamma \Delta z$

Pression piézométrique :  $p + \gamma z = \text{const.} = C$  ;

Hauteur piézométrique :  $\left( \frac{p}{\gamma} + z \right) = \text{const.} = C$

### La force hydrostatique

$F = \int_A p dA = \bar{p}A$  pour un cas général ( $\bar{p}$  est la pression au centroïde de la surface,  $A$  est l'aire de la surface)

Les coordonnées du centre de pression :  $y_{cp} = \bar{y} + \frac{\bar{I}}{\bar{y}A}$  ;  $x_{cp} = \bar{x} + \frac{\bar{I}_{xy}}{\bar{y}A}$

où  $\bar{I}$  est le moment d'inertie par rapport à l'axe horizontal du centroïde  
 $\bar{I}_{xy}$  est le produit d'inertie par rapport aux axes du centroïde  
 $\bar{y}$  et  $\bar{x}$  sont les coordonnées du centroïde de la surface.

Tension superficielle :  $F_\sigma = \sigma L$

Élasticité :  $E_v = \rho \frac{dp}{d\rho} = -\frac{dp}{dV/V}$

Contrainte de cisaillement :  $\tau = \mu \frac{du}{dy}$

Gaz parfait :  $\rho = \frac{p}{RT}$

Flottabilité :  $F_B = \gamma \mathcal{V}_D$        $GM = \frac{I_{00}}{V} - CG$

où  $I_{00}$  est le moment d'inertie de l'aire définie par la surface d'eau.

Équation d'Euler:  $-\frac{\partial}{\partial l}(p + \gamma z) = \rho a_l$ , où  $a_l$  est l'accélération du fluide dans la direction  $l$

Équation de Bernoulli:  $p + \gamma z + \rho \frac{V^2}{2} = \text{const.} = C$  ( $\frac{p}{\gamma} + z + \frac{V^2}{2g} = C$ )

l'équation de Euler (pour un écoulement stable)

$$-\frac{d}{dr}(p + \gamma z) = \rho a_r$$

$$a_r = -\frac{V^2}{r} \Rightarrow -\frac{d}{dr}(p + \gamma z) = -\rho \frac{V^2}{r}$$

$$\text{si } V = \omega r \Rightarrow \frac{d}{dr}(p + \gamma z) = \rho r \omega^2$$

intégration

$$\frac{p}{\gamma} + z - \frac{\omega^2 r^2}{2g} = C$$

variation de la pression

The diagram shows a circular flow with concentric circles representing streamlines. The outermost circle is labeled 'Free surface' and the innermost is 'Forced surface'. A horizontal line represents the centerline. The velocity profile is shown as a solid line that is parabolic in shape, with the maximum velocity at the center. The radius is labeled 'r' and the angular velocity is labeled 'ω'. The velocity at the radius 'r' is labeled 'V = ωr'.

$$\frac{p}{\gamma} + z + \frac{V^2}{2g} = C$$

L'équation de Bernoulli pour un écoulement stable, non-visqueux et irrotationnel d'un fluide incompressible

Le débit:  $Q = AV$  ; Le débit massique:  $\dot{m} = \rho Q$

Équation de la Continuité:  $\frac{d}{dt} \int_{cv} \rho dV + \int_{cs} \rho \mathbf{V} \cdot d\mathbf{A} = 0$  or  $\frac{dM_{cv}}{dt} = \dot{m}_{in} - \dot{m}_{out}$

Pour l'écoulement dans les conduites:  $A_2 V_2 = A_1 V_1$ , or  $Q_2 = Q_1 \Rightarrow \sum_{cs} Q_{out} = \sum_{cs} Q_{in}$

$$\text{or } \sum_{cs} \dot{m}_{in} = \sum_{cs} \dot{m}_{out}$$

### Propriétés de l'eau à 20 °C

$$\begin{array}{lll} \mu = 1 \times 10^{-3} \text{ N.s/m}^2 & \nu = 1 \times 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s} & E_v = 2.2 \text{ GN/m}^2 \\ \sigma_{\text{water/Air}} = 0.073 \text{ N/m} & \rho = 998 \text{ kg/m}^3 & \gamma_{\text{water}} = 9790 \text{ N/m}^3 \end{array}$$

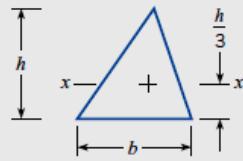
$$\gamma_{\text{SAE 30 huile}} = 8720 \text{ N/m}^3$$

### Conversions

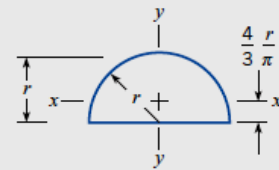
$$\begin{array}{lll} 1 \text{ ft} = 0.3048 \text{ m} & 1 \text{ atm} = 101.3 \text{ kPa} & 1 \text{ kg} = 2.205 \text{ lbm} \\ 1 \text{ in} = 0.025 \text{ m} & 1 \text{ psi} = 6895 \text{ Pa} & \\ 1 \text{ lbf} = 1 \text{ lbm} \times 32.2 \text{ ft/s}^2 & 1 \text{ lbf} = 1 \text{ slug} \times \text{ft/s}^2 & 1 \text{ slug} = 32.2 \text{ lbm} \end{array}$$

**Figure A.1**

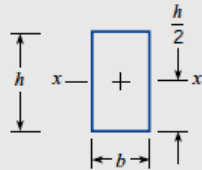
*Centroids and moments of inertia of plane areas.*



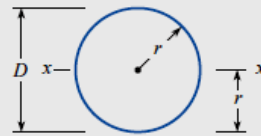
$$A = \frac{bh}{2}$$
$$\bar{I}_{xx} = \frac{bh^3}{36}$$



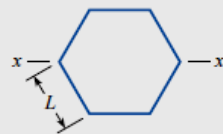
$$A = \frac{\pi r^2}{2}$$
$$\bar{I}_{xx} = 0.110r^4$$
$$\bar{I}_{yy} = \frac{\pi r^4}{8}$$



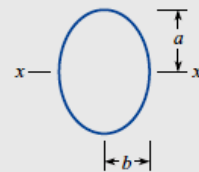
$$A = bh$$
$$\bar{I}_{xx} = \frac{bh^3}{12}$$



$$A = \pi r^2$$
$$\bar{I}_{xx} = \frac{\pi r^4}{4}$$



$$A = 2.5981L^2$$
$$\bar{I}_x = 0.5127L^4$$



$$A = \pi ab$$
$$\bar{I}_{xx} = \frac{\pi a^3 b}{4}$$