### Pannon Egyetem Mérnöki Kar

SEGÉDLET

# Műszaki áramlástan feladatgyűjtemény

Műszaki áramlástan Műszaki áramlástan és hőtan I. Műszaki áramlás- és hőtan

# Tartalomjegyzék

ΑJ	Alapadatok 2			
	A tárgy adatai	2		
	A segédlet célja	2		
	A segédlet célja	2		
1.	Hidrostatika	3		
	1/21. feladat	3		
2.	Veszteségmentes csőáramlások	4		
	2/13. feladat	4		
3.	Folyadékáramlás erőhatásai, kifolyás tartályból	6		
4	37.14 . 6.1 . 141 . 4 14	_		
4.	Valós folyadék áramlása csővezetékben	7		
<b>5.</b>	Összenyomhatatlan folyadék egyméretű áramlása	8		

# Alapadatok

#### A tárgy adatai

Név: Műszaki áramlástan Kód: VEMKGEB143H

Kreditérték: 3 (2 elmélet, 1 gyakorlat)

Követelmény típus: vizsga

Szervezeti egység: Gépészmérnöki Intézet

Előadás látogatása: kötelező Gyakorlat látogatása: kötelező

Számonkérés: a félév végén zárthelyi, írásbeli és szóbeli vizsga

#### A segédlet célja

A segédlet célja.

A segédlet kidolgozása még folyamatban van.

### Ajánlott szakirodalom

• Irodalom.

### Hidrostatika

#### 1/21. feladat: Elzáró szerkezet

Szerző	Talpai Szindarella, R41KZ8
Szak	Vegyészmérnök
Félév	2019/2020 II. (tavaszi) félév

Az ábrán látható egy A felületű lemez zár le, amelynek nyitása a G súlynak egy vízszintes karon való mozgatásával szabályozható. Mekkora x távolsággal kell a súlyt elmozdítani, hogy a folyadék éppen ne folyjon ki, ha a folyadékszint  $\Delta h$  magassággal nő?

$$\begin{split} \varrho_L &\cong 0 \, \frac{\mathrm{kg}}{\mathrm{m}^3}, \\ \mathrm{h} &= 60 \, \mathrm{cm}, \\ \Delta \mathrm{h} &= 5 \, \mathrm{cm}, \\ \mathrm{a} &= 20 \, \mathrm{cm}. \end{split}$$

A súly által kifejtett forgatónyomaték és a hidrosztatikai nyomás által kifejtett erők egyenlőek.

$$p = \frac{F}{A} \quad \Rightarrow \quad F = pA \tag{1.1}$$

A sűrűség kifejezve paraméteresen:

$$\varrho ghA = aG \quad \Rightarrow \quad \varrho = \frac{G}{A}0,033\,98\,\frac{\mathrm{m}}{\mathrm{s}^2}$$
 (1.2)

Az elmozdított esetre felírt erőkből kitudjuk számolni az x értékét:

$$\frac{\aleph}{\aleph}0,033\,98\,\frac{\mathrm{m}}{\mathrm{s}^2}g\left(h+\Delta h\right)\,\aleph = (a+x)\,\aleph \tag{1.3}$$

$$21,67 \,\mathrm{cm} = 20 \,\mathrm{cm} + x \tag{1.4}$$

$$x = 1,67 \,\mathrm{cm} \tag{1.5}$$

### Veszteségmentes csőáramlások

#### 2/13. feladat: Forgó könyökcső vízszállítása

Szerző	Talpai Szindarella, R41KZ8
Szak	Vegyészmérnök
Félév	2019/2020 II. (tavaszi) félév

Határozza meg a vízzel feltöltött könyökcső vízszállítását  $\frac{L}{s}\text{-ban, ha}$ 

$$\begin{split} &\text{n} = 400\,1/\text{min},\\ &\text{d} = 30\,\text{mm} = 0,\!03\,\text{m},\\ &\text{h} = 0,\!15\,\text{m},\\ &\text{r} = 0,\!2\,\text{m},\\ &\varrho_v = 10^3\,\frac{\text{kg}}{\text{m}^3},\\ &\text{g} = 9,\!81\,\frac{\text{m}}{\text{s}^2},\\ &p_0 = 1\,\text{bar} = 10^5\,\text{Pa}. \end{split}$$

Az áramlás veszteségmentesnek tekinthető.

#### Megoldási útmutatás:

Jelölje ki a vonatkoztatási szintet és a vizsgálandó pontokat! Írja fel a térerő változását integrál alakban és végezze el az integrálást egy célszerűen választott koordináták mentén!

#### Függőleges tengely körül forgó rendszer

A függőleges tengely körül forgó vonatkoztatási rendszer miatt henger-koordinátarendszert alkalmazunk. A térerő:

$$\vec{f} = \vec{g} - \vec{a}_{cp} = \begin{bmatrix} \omega^2 r \\ 0 \\ -g \end{bmatrix} \begin{bmatrix} dr \\ rd\vartheta \\ dz \end{bmatrix}$$
(2.1)

#### A nyomáskülönbség számítása

A szögsebesség meghatározása:

$$n = 400 \, 1/\text{min} \quad \Rightarrow \quad \omega = \frac{2\pi}{60} 400 = 41,893 \, \frac{\text{rad}}{\text{s}}$$
 (2.2)

A két pont közti nyomáskülönbség a hidrostatika alapegyenletének integrális alakjából kiindulva:

$$p_A - p_B = \int_B^A \varrho_v \vec{f} \cdot d\vec{r} = \varrho_v \int_r^0 \omega^2 r \, dr + \varrho_v \int_h^0 (-g) \, dz \tag{2.3}$$

$$p_A - p_B = \varrho_v \omega^2 \left[ \frac{r^2}{2} \right]_v^0 + \varrho_v g \left[ z \right]_0^h = \varrho_v \omega^2 \left( -\frac{r^2}{2} \right) + \varrho_v g h \tag{2.4}$$

$$p_A = p_B - \varrho_v \omega^2 \frac{r^2}{2} + \varrho_v g h = 66\,376\,\text{Pa}$$
 (2.5)

#### Bernoulli-tétel alapján

Az áramlás veszteségmentesnek tekinthető, ezért ennek megfelelő Bernoulli-egyenletet alkalmazzuk:

$$\frac{v_1^2}{2} + \frac{p_1}{\varrho} + \frac{1}{2}\omega^2 r_1^2 + gz_1 = \frac{v_2^2}{2} + \frac{p_2}{\varrho} + \frac{1}{2}\omega^2 r_2^2 + gz_2 \tag{2.6}$$

Kezdeti és peremfeltételek:

$$v_1 = 0 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$
  $p_1 = p_0 = 10^5 \,\text{Pa}$   $\omega = 41,893 \,\frac{\text{rad}}{\text{s}}$   $r_1 = 0,2 \,\text{m}$   $z_1 = h$ 

$$v_2 = ? \frac{\text{m}}{\text{s}}$$
  $p_2 = 66\,376\,\text{Pa}$   $\omega = 41,893\,\frac{\text{rad}}{\text{s}}$   $r_2 = 0\,\text{m}$   $z_2 = 0\,\text{m}$ 

Kifejezve a  $v_2$ -t :

$$v_2 = \sqrt{\left(\frac{p_1 - p_2}{\varrho} + \frac{1}{2}\omega^2 r_1^2 + gh\right)2} \tag{2.7}$$

Az egyenletbe behelyettesítve:

$$v_2 = \sqrt{\left(\frac{10^5 \,\mathrm{Pa} - 66\,376 \,\mathrm{Pa}}{10^3 \,\frac{\mathrm{kg}}{\mathrm{m}^3}} + \frac{1}{2}41,893^2 \frac{\mathrm{rad}}{\mathrm{s}}0,2^2 \mathrm{m} + 9,81 \,\frac{\mathrm{m}}{\mathrm{s}^2}0,15 \,\mathrm{m}\right) \,2} = 11,85 \,\frac{\mathrm{m}}{\mathrm{s}} \qquad (2.8)$$

#### A térfogatáram

A folyadék szállításának pillanatnyi gyorsaságát adja meg az időegység alatt átáramlott térfogat alakjával egy adott keresztmetszeten.

A keresztmetszet kiszámítható:

$$A = \frac{d^2\pi}{4} \tag{2.9}$$

A könyökcső vízszállítása:

$$\dot{V} = v_2 A = 11,85 \frac{\text{m}}{\text{s}} \quad 7,07 \cdot 10^{-4} \text{m}^2 = 8,38 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$
 (2.10)

Átszámítva  $\frac{L}{s}$ -ban:

$$\dot{V} = 8.38 \, \frac{L}{s}$$
 (2.11)

Folyadékáramlás erőhatásai, kifolyás tartályból

Valós folyadék áramlása csővezetékben

Összenyomhatatlan folyadék egyméretű áramlása