

Név:.....**MEGOLDÁS**..... NEPTUN kód:.....

Aláírás:..... ÜLŐHELY sorszám.....

**PONTSZÁM: Σ50p /** **p**

Toll, fényképes igazolvány, számológépen kívül más segédeszköz nem használható!

**1. FELADAT (elméleti kérdések) (10pont = 10×1pont, csak a tökéletesen jó válasz ér 1-1 pontot)**

**1.1) Karikázza be a helyes válasz(ok) betűjelét!** Melyik összefüggés(ek) fejezi(k) ki egy elemi folyadékrész konvektív gyorsulását?

A)  $\underline{a}_{konv} = \frac{\partial \underline{v}}{\partial \underline{r}}$

B)  $\underline{a}_{konv} = \frac{\partial \underline{r}}{\partial t}$

C)  $\underline{a}_{konv} = \frac{\partial \underline{v}}{\partial t}$

D)  $\underline{a}_{konv} = \underline{D} \cdot \underline{v}$

**1.2) Karikázza be a helyes válasz(ok) betűjelét!** Adott sűrűségű ( $\rho$ ) levegő közeg áramlásában egy adott áramvonal adott pontjában a  $\underline{v}$  sebességvektor és az érintő gömb sugara ( $0 < R < \infty$ ) ismert nem zérus értékű. Az ún. természetes koordináta-rendszerben felírt Euler-egyenlet szerint, az erőter hatását elhanyagolva, a nyomásgradiens normális irányú komponensét ismerve kimondható, hogy...

A) ... az érintő kör középpontja felé sugárirányban befelé haladva a nyomás nő.

B) ... az érintő kör középpontjából sugárirányban kifelé haladva a nyomás csökken.

C) ...  $\frac{\partial p}{\partial n} < 0$ .

D) ... az érintő kör középpontjából sugárirányban kifelé haladva a nyomás nő.

**1.3) Karikázza be a helyes válasz(ok) betűjelét!** A légkörben ismert a tengerszinten  $z_0=0$ m magasságon érvényes  $p_0=101325$ Pa nyomás,  $T_0=288$ K hőmérséklet,  $R=287$ J/(kgK) gázállandó és  $g=9,81$ N/kg nehézségi gyorsulás. Izoterm atmoszféra feltétel esetén egy adott  $z_2$  helyen érvényes  $p_2$  nyomás az alábbi összefüggés segítségével számítható ki:

A)  $p_2 = p_0 \cdot e^{-\frac{R \cdot (z_2 - z_0)}{g \cdot T_0}}$

B)  $p_2 = p_0 \cdot e^{-\frac{g \cdot (z_0 - z_2)}{R \cdot T_0}}$

C)  $p_2 = p_0 \cdot e^{-\frac{R \cdot (z_0 - z_2)}{g \cdot T_0}}$

D)  $p_2 = p_0 \cdot e^{-\frac{g \cdot (z_2 - z_0)}{R \cdot T_0}}$

**1.4) Karikázza be a helyes válasz(ok) betűjelét!** A folytonosság tétel általános alakja:

A)  $\frac{d\rho}{dt} + \text{div}(\rho \underline{v}) = 0$

B)  $\frac{\partial \rho}{\partial t} + \text{div}(\rho \underline{v}) = 0$

C)  $\frac{d\underline{v}}{dt} + \text{div}(\rho \underline{v}) = 0$

D)  $\frac{\partial \rho}{\partial t} + \text{div}(\rho \underline{v}) = 0$

**1.5) Egészítse ki a Bernoulli-egyenlet alábbi hiányos alakját helyesre!** Feltételek: ideális közeg instacioner áramlása, csak a potenciális nehézségi erőter hat, az „1” és „2” pontok egy áramvonalon helyezkednek el. Kérem, adja meg minden Ön által beírt mennyiség nevét és mértékegységét is!

$$\int_1^2 \frac{\partial \underline{v}}{\partial t} d\underline{s} + \left[ \frac{p}{\rho} + \frac{v^2}{2} + g z \right]_1^2 = 0$$

**1.6) Egészítse ki az impulzustétel alábbi hiányos integrál alakját helyesre,** ha egy összenyomható, súrlódásmentes folyadékra körülvéve „A” zárt felülettel határolt „V” térfogat teljes mértékben tartalmaz egy szilárd testet, amelyre a folyadékról erő hat. Adja meg a minden (Ön által beírt hiányzó) mennyiség nevét és mértékegységét is!

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_V \rho \cdot \underline{v} \cdot dV + \int_A \underline{v} \cdot \rho \cdot (\underline{v} \cdot d\underline{A}) = \int_V \rho \cdot \underline{g} \cdot dV - \int_A p \cdot d\underline{A} - \underline{R}$$

**1.7) Karikázza be a helyes válasz (ok) betűjelét!**

A)  $p_{stat} = \frac{\rho}{2} v^2$

B)  $p_{din} = p_{össz} + p_{stat}$

C)  $p_{össz} = p_{stat} - p_{din}$

D)  $p_{din} = \frac{\rho}{2} v^2$

**1.8) Karikázza be a helyes válasz (ok) betűjelét!** A Navier-Stokes-egyenlet helyes alakja az alábbi:

A)  $\frac{d\underline{v}}{dt} = \underline{g} - \frac{1}{\rho} \text{grad} p - \nu \Delta \underline{v}$

B)  $\frac{d\underline{v}}{dt} = \underline{g} + \frac{1}{\rho} \text{grad} p - \nu \Delta \underline{v}$

C)  $\frac{d\underline{v}}{dt} = \underline{g} + \frac{1}{\rho} \text{grad} p + \nu \Delta \underline{v}$

D)  $\frac{d\underline{v}}{dt} = \underline{g} - \frac{1}{\rho} \text{grad} p + \nu \Delta \underline{v}$

**1.9) Valós ( $\mu \neq 0$ ) közeg áramlik egy  $\emptyset D = \text{áll.}$  állandó kör keresztmetszetű,  $L \neq 0$  hosszúságú vízszintes tengelyű csőben. Stacioner áramlás, potenciális erőter. A folyadék két, egymástól különböző, „1”  $\rightarrow$  „2” áramlási irányban felvett pontja közül az „1”-ben ismert a statikus  $p_1$  nyomás és a  $v_1$  sebesség. Karikázza be a helyes válasz(ok) betűjelét!**

A)  $p_1 = p_2$

B)  $p_1 < p_2$

C)  $v_1 < v_2$

D)  $v_1 = v_2$

E)  $p_1 > p_2$

F)  $v_1 > v_2$

**1.10) Karikázza be a helyes válasz(ok) betűjelét!**

A) Az 1.6.) tesztkérdésben nem kell aláhúzni az „R” betűt, mert a testre ható erő nem vektor.

B) Nem szeretném megnyerni a 2. fakZH legjobb eredményéért járó jutalmat.

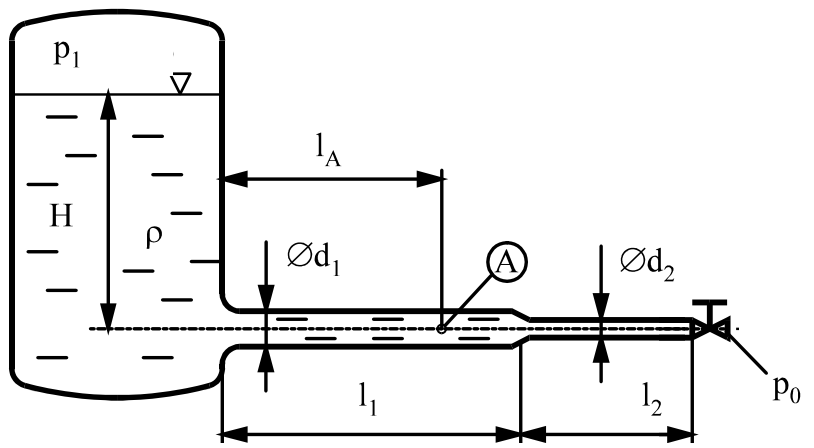
C) Nem tanultam a félévben semmit, tuti nem lesz megajánlott vizsgajegyem.

D) Ha még ezt a D) állítást is elolvassa a kedves Hallgató, akkor annak legalább annyi haszna van, hogy megtudja, hogy sem az A), sem a B), sem a C) válaszok nem helyesen egyik tesztkérdésnél sem, valamint a 2. feladat A) kérdésére majd a helyes válasz az  $a_{ki} = 30 \text{ m/s}^2$  lesz.

**2. FELADAT (10pont)**

Egy  $H=5\text{m}$  vízzel töltött,  $p_t=5\cdot 10^5\text{Pa}$  nyomású zárt tartályhoz alul egy vízszintes tengelyű cső csatlakozik. A csővégen egy alapállapotban teljesen zárt gömbcsap van. **FELTÉTELEK:**  $\mu=0$ ,  $\rho=\text{áll.}$ ,  $A_{\text{tartály}} \gg A_{\text{cső}}$ ; Az átmeneti idomok és a gömbcsap hossza elhanyagolható. A gömbcsap be- és kiáramlási keresztmetszete azonos.

**ADATOK:**  $p_0=10^5\text{Pa}$ ;  $\rho_{\text{víz}}=10^3\text{kg/m}^3$ ;  $L_1=20\text{m}$ ;  $L_A=15\text{m}$ ;  $L_2=10\text{m}$ ;  $d_1=100\text{mm}$ ;  $d_2=50\text{mm}$ ;  $g=10\text{N/kg}$ ;



**KÉRDÉSEK:**

- A)** Határozza meg a víz csővégi gyorsulását a hirtelen nyitás  $t_0=0\text{s}$  időpillanatában!  
**B)** Határozza meg a víz csővégi gyorsulását abban a nyitás utáni  $t$  időpillanatban ( $t_0 < t < \infty$ ), amikor a csővégi kiáramlási sebesség éppen  $v_{ki}=15\text{m/s}$ !  
**C)** Határozza meg az „A” pontbeli nyomást stacioner áramlási állapotban!

**MEGOLDÁS**

**A)** Instacioner Bernoulli egyenlet rendezve  $a_{ki}$ -re:

$$a_{ki} = \frac{p_t - p_0 + \rho \cdot g \cdot H}{\rho \cdot \left( \frac{A_2}{A_1} L_1 + L_2 \right)} = \frac{500000 - 100000 + 1000 \cdot 10 \cdot 5}{1000 \cdot (5 + 10)} = \frac{450}{15} = 30\text{m/s}^2$$

**B)** Instacioner Bernoulli egyenlet rendezve  $a_{ki}$ -re, ha van  $v_{ki}=15\text{m/s}$  is:

$$a_{ki} = \frac{p_t - p_0 + \rho \cdot g \cdot H - \frac{\rho}{2} v_{ki}^2}{\rho \cdot \left( \frac{A_2}{A_1} L_1 + L_2 \right)} = \frac{500000 - 100000 + 1000 \cdot 10 \cdot 5 - \frac{1000}{2} 15^2}{1000 \cdot (5 + 10)} = \frac{450 - 112,5}{15} = 22,5\text{m/s}^2$$

**C)** Stacioner esetben a Bernoulli egyenlet vízfelszín és kifolyás keresztmetszete között

$$p_t + \rho \cdot g \cdot H = p_0 + \frac{\rho}{2} \cdot v_{ki}^2$$

$$v_{ki, \text{stac}} = \sqrt{\frac{2(p_t - p_0)}{\rho} + 2gH} = 30\text{m/s}$$

$$p_A = p_0 + \frac{\rho}{2} \cdot (v_{ki, \text{stac}}^2 - v_A^2)$$

Majd folytonosság tétel felhasználásával:

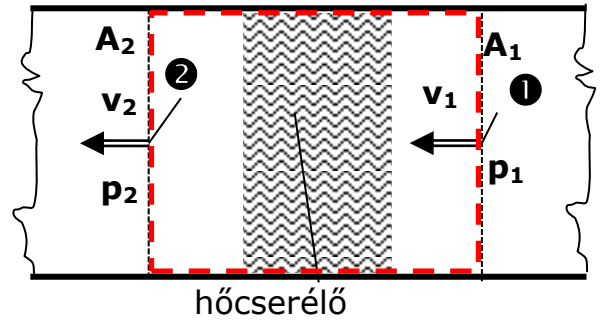
$$p_A = p_0 + \frac{\rho}{2} \cdot v_{ki}^2 \left( 1 - \left( \frac{A_{ki}}{A_A} \right)^2 \right) = \square$$

**3. FELADAT (10pont)** Egy vízszintes tengelyű,  $A_1=A_2=4\text{m}^2$  állandó keresztmetszetű hőcserélőn átáramolva a  $\rho_1=1,25\text{kg/m}^3$  sűrűségű hideg levegő felmelegszik, így sűrűsége  $\rho_2=0,9\text{kg/m}^3$  lesz. Ismert az „1 pontbeli  $v_1=10\text{m/s}$  áramlási átlagsebesség.

**FELTÉTELEK:**  $\mu=0$ ; stacioner állapot, a hőcserélőre ható erő és a folyadékra ható súlyerő elhanyagolható. A sűrűségszámítás szempontjából a nyomás  $10^5\text{Pa}$  értékűnek vehető.

**KÉRDÉS:** Határozza meg az „1” ill. „2” keresztmetszetek közötti  $\Delta p_{12}=p_1-p_2$  nyomáskülönbséget!

**Megjegyzés:** Kérem, rajzolja be az ábrába a felvett koordináta-rendszert és az ellenőrző felületet! A példa megoldása ezek nélkül nem értelmezhető



### MEGOLDÁS

Folytonosság tétele:  $\rho_1 v_1 A_1 = \rho_2 v_2 A_2$ , és mivel  $A_1=A_2$ , ezért  $\rho_1 v_1 = \rho_2 v_2$  így  $v_1$  és a sűrűségek ismeretében  $v_2$  kiszámítható. ( $v_2=10 \cdot 1,25/0,9=13,89\text{m/s}$ )

Mivel  $p$  nem állandó ( $\Delta p > 5\%$ ), így Bernoulli-egyenlet felírása durva elvi hiba lenne, így ez csak impulzustétellel kaphatjuk meg a keresett nyomáskülönbséget.

Az  $A_{e.f.}$  felvétele a csatornán belül célszerű (lásd ábra), a hőcserélőre ható erő elhanyagolható, valamint **(x←)** irányítottságú koordináta-rendszer  $x$  tengely felvétele az első lépés. (Másik irány nem is szükséges)

Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete:

$$-\rho_1 v_1^2 A_1 + \rho_2 v_2^2 A_2 = - \int_{Ax} p dA$$

Ahol a nyomáseloszlásból származó erő  $x$  komponense az általunk felvett  $x$  irányítotttság esetén:

$$- \int_{Ax} p dA = -(-p_1 A_1 + p_2 A_2)$$

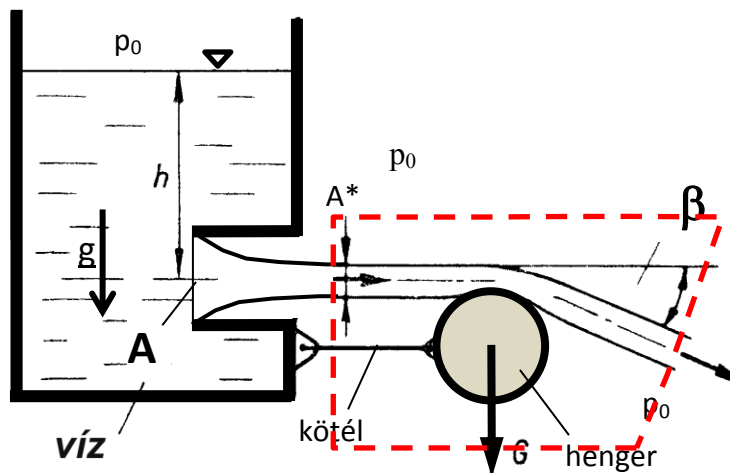
Ezzel:

$$-\rho_1 v_1^2 A_1 + \rho_2 v_2^2 A_2 = -(-p_1 A_1 + p_2 A_2)$$

Mivel  $A_1=A_2$ , így írható

$$(p_1 - p_2) = -\rho_1 v_1^2 + \rho_2 v_2^2 = \checkmark$$

**4. FELADAT (10pont)** Az  $A=0,002\text{m}^2$  Borda-féle kiömlőnyílás valós kontrakciós tényezője  $\alpha=0,6$  értékű. Az ezen kiáramló, vízszintes tengelyű  $A^*$  kontrahált keresztmetszetű vízszögár egy ismeretlen  $G[\text{N}]$  súlyú hengert tart egyensúlyban. A tartályhoz a henger vízszintes (súlytalan) kötéllel van kikötve, a vízszögár a hengeren a Coanda-effektus miatt  $\beta=5^\circ$  eltérül. **FELTÉTELEK:**  $\rho=\text{áll.}$ ;  $\text{stac.}$ ;  $A_{\text{tartály}} \gg A$ ; az erőtér hatása elhanyagolható a víz szabadsugár esetében. **ADATOK:**  $h=5\text{m}$ ;  $A=0,002\text{m}^2$ ;  $p_0=10^5\text{Pa}$ ;  $\rho_{\text{víz}}=10^3\text{kg/m}^3$ ;  $g=10\text{N/kg}$ ;  $\beta=5^\circ$



- KÉRDÉSEK:** A) Határozza meg a hengerre ható  $R$  erőt!  
 B) Mekkora a henger súlya és a kötélerő?  $G=?$   $F_{\text{kötél}}=?$

**Megjegyzés:** Kérem, rajzolja be az ábrába a felvett koordinátarendszert és az ellenőrző felületet! A példa megoldása ezek nélkül nem értelmezhető

### MEGOLDÁS

Folytonosság tétele és Bernoulli-egyenlet szabadsugárra (súlyerő elhanyagolásával) alapján írható, hogy  $v^* = \text{áll.}$ ,  $A^* = \text{állandó}$ . A tartálybeli vízfelszín és a kontrahált  $A^*$  keresztmetszet közötti áramvonalra felírt Bernoulli-egyenletből  $v^* = \sqrt{2gh} = 10\text{m/s}$

A Borda-féle kifolyónyílás  $\alpha=0,6=A^*/A$  alapján  $A^* = \alpha A = 0,6 \cdot 0,002 = 0,0012\text{m}^2$

Az  $A_{\text{e.f.}}$  felvétele (lásd ábra), valamint  $(x \rightarrow, z \uparrow)$  irányítottágú koordinátarendszer felvétele az első lépés.

Az  $A_{\text{ef}}$  ellenőrző felületen mindenhol  $p_0$  a nyomás.

A sűrűség állandó.

Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete:

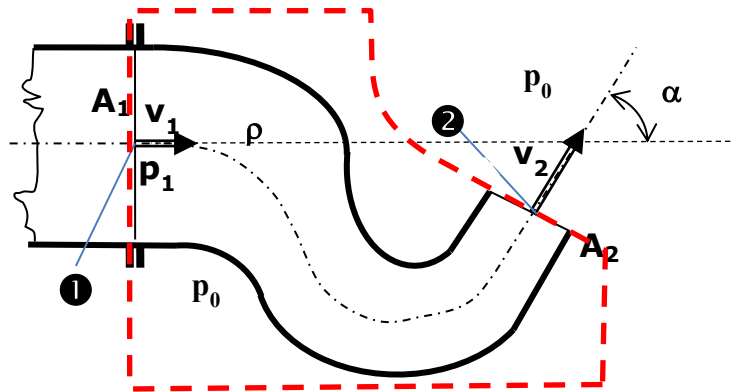
$$-\rho v^* A^* + \rho v^{*2} A^* \cdot \cos 60^\circ = -R_x$$

Az impulzustétel **z irányban** felírt komponensegyenlete:

$$-\rho v^{*2} A^* \cdot \sin 60^\circ = -R_z$$

A ható erő komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd  $R$  nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható.  $G$  henger súlya  $R_z$ -ből a kötélerő pedig  $R_x$ -ből adódik. (nagyság azonos, irány ellentétes)

**5. FELADAT (10pont)** A  $p_0=10^5\text{Pa}$  nyomású szabadba nyíló S-alakú csővégi idom  $A_1=0,1\text{m}^2$  és  $A_2=0,05\text{m}^2$  keresztmetszetbeli tengelyei egymással  $\alpha=60^\circ$  szöget zárnak be. Ismert a  $\rho=1000\text{kg/m}^3$  sűrűségű víz „2” keresztmetszetbeli átlagsebessége:  $v_2=16\text{m/s}$ . **FELTÉTELEK:** ideális közeg stacioner áramlása, a súlyerő elhanyagolható, vízszintes síkban fekszik az idom.



**KÉRDÉS:** Határozza meg a csővégi S-idomra ható **R** erőt!

**Megjegyzés:** Kérem, rajzolja be az ábrába a felvett koordináta-rendszert és az ellenőrző felületet! A példa megoldása ezek nélkül nem értelmezhető

## MEGOLDÁS

Folytonosság tétele:  $v_1 A_1 = v_2 A_2$ , és  $A_1/A_2=2$

A feltételek szerinti folytonosság tételt kihasználva  $v_1=8\text{m/s}$ ,  $v_2=16\text{m/s}$ , és a stac. Bernoulli-egyenletet felírva „1” és „2” pontok közé a nyomáskülönbség ( $p_1-p_0=500(16^2-8^2)=96000\text{Pa}$ ) ismeretében :

Az  $A_{e.f.}$  felvétele (lásd ábra), valamint **(x→, y↑)** irányítottágú koordináta-rendszer felvétele az első lépés.

A nyomás az  $A_{e.f.}$ -en mindenhol  $p_0$ , kivéve  $A_1$  keresztmetszetet, ahol  $p_1$ .

A sűrűség állandó.

Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete:

$$-\rho_1 v_1^2 A_1 + \rho_2 v_2^2 A_2 \cos 60^\circ = - \int_{Ax} p dA - R_x$$

Ahol a nyomáseloszlásból származó erő x komponense:  $-\int_{Ax} p dA = -(-p_1 A_1 + p_0 A_1) = (p_1 - p_0) A_1$

Az impulzustétel **y irányban** felírt komponensegyenlete:

$$\rho_2 v_2^2 A_2 \sin 60^\circ = - \int_{Ay} p dA - R_y$$

Ahol a nyomáseloszlásból származó erő y komponense:  $-\int_{Ay} p dA = 0$

**A ható erő komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd R nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható.**