

F

Név:.....**MEGOLDÁS**.....

NEPTUN kód:..... ÜLŐHELY sorszám.....

PONTSZÁM:Σ50p / p

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

**1.1) Írja fel a Newton-féle viszkozitási törvényt** a szögdeformáció-sebesség segítségével! Adja meg a kifejezésben szereplő minden mennyiség nevét és mértékegységét is!

$$\tau = \mu \cdot \frac{d\gamma}{dt}$$

$\tau$  [Pa] csúsztatófeszültség;  $\gamma$  [rad] szögdeformáció;  $t$ [s] idő;  $\mu$  [kg·m<sup>-1</sup>·s<sup>-1</sup>] dinamikai viszkozitás

**1.2) Sorolja fel az ideális közeg sajátosságait!**

<b>homogén</b>
<b>folytonos /kontinuum/</b>
<b>összenyomhatatlan = inkompresszibilis/ (ρ=áll.)</b>
<b>súrlódásmentes (μ=0)</b>

**1.3) Karikázza be a jó válasz vagy válaszok(ok) betűjelét!** Egy potenciális erőter térerősség vektora és az erőter skalár potenciálja között az alábbi összefüggés áll fenn:

A)  $\underline{g} = gradU$

**B)  $\underline{g} = -gradU$**

C)  $\underline{g} = \frac{1}{\rho} gradU$

D)  $\underline{g} = -\frac{1}{\rho} gradp$

**1.4) Az alábbiak közül mely(ek) a nyomásgradiens vektor tulajdonsága(i)?Karikázza be a helyes válasz(ok) betűjelé(i)t!**

A nyomásgradiens vektor...

A) ...a nyomás legrohamosabb változásának irányára merőleges.

**B) ...merőleges U=áll. eredő erőter potenciál szintvonalra vagy szintfelületre.**

C) ...a nyomás csökkenés irányába mutat.

**D) ...hossza arányos a nyomásváltozás rohamosságával.**

**1.5) Karikázza be a deriválttenzor helyes alakjára vonatkozó jó válasz vagy válaszok betűjelét!**

A)

$$\underline{\underline{D}} = \begin{bmatrix} \frac{\partial v_x}{\partial x} & \frac{\partial v_x}{\partial y} & \frac{\partial v_x}{\partial z} \\ \frac{\partial v_y}{\partial x} & \frac{\partial v_y}{\partial y} & \frac{\partial v_y}{\partial z} \\ \frac{\partial v_z}{\partial x} & \frac{\partial v_z}{\partial y} & \frac{\partial v_z}{\partial z} \end{bmatrix}$$

B)

$$\underline{\underline{D}} = \begin{bmatrix} \frac{\partial v_x}{\partial x} & \frac{\partial v_y}{\partial y} & \frac{\partial v_z}{\partial z} \\ \frac{\partial v_x}{\partial x} & \frac{\partial v_y}{\partial y} & \frac{\partial v_z}{\partial z} \\ \frac{\partial v_x}{\partial x} & \frac{\partial v_y}{\partial y} & \frac{\partial v_z}{\partial z} \end{bmatrix}$$

C)

$$\underline{\underline{D}} = \begin{bmatrix} \frac{\partial v_x}{\partial x} & \frac{\partial v_y}{\partial x} & \frac{\partial v_z}{\partial x} \\ \frac{\partial v_x}{\partial y} & \frac{\partial v_y}{\partial y} & \frac{\partial v_z}{\partial y} \\ \frac{\partial v_x}{\partial z} & \frac{\partial v_y}{\partial z} & \frac{\partial v_z}{\partial z} \end{bmatrix}$$

1.6) Karikázza be a jó válasz vagy válaszok(ok) betűjelét!

A folytonosság tétel általános alakja:

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

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

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

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

1.7) Egy elemi folyadék rész lokális gyorsulása az alábbi összefüggéssel írható fel:

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

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

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

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

1.8) Az Euler-egyenlet levezetésekor használt egyetlen feltétel:

A) összenyomhatatlan közeg

B) ideális közeg

**C) súrlódásmentes közeg**

D) stacioner áramlás

1.9) Karikázza be a jó válasz vagy válaszok betűjelét! A  $\underline{g} = -g \underline{e}_k$  térerősség vektorral jellemzett potenciális nehézségi erőterben egy nyugalomban lévő  $\rho = \text{áll.}$  sűrűségű folyadéktér két egymástól különböző  $z$  koordinátájú  $P_1(x_1; y_1; z_1)$  és  $P_2(x_2; y_2; z_2)$  pontjára igaz(ak) az alábbi állítás(ok).

A) A két pont izobar szintvonalon (szintfelületen) vonalon helyezkedik el.

**B)  $U_1 \neq U_2$**

C)  $p_1 = p_2$

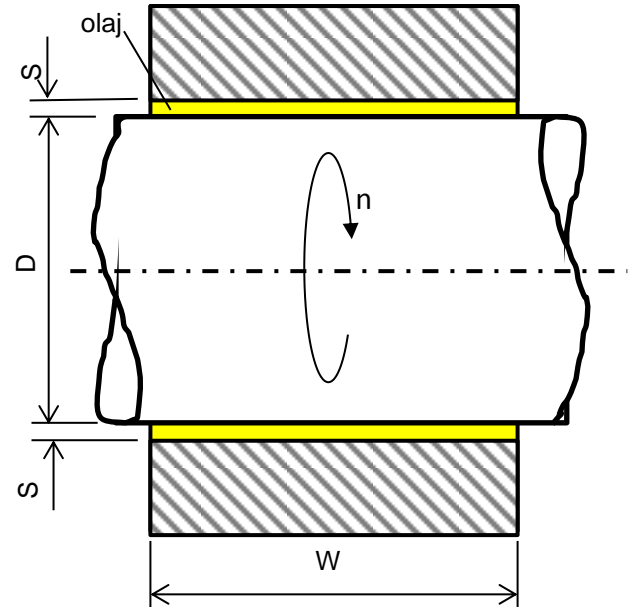
D) Egyik előző válasz sem helyes.

1.10) 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! (Jelölések:  $d\underline{s}$  elmozdulás vektor,  $t$  idő,  $p$  nyomás,  $\rho$  sűrűség,  $z$  magasság-koordináta)

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

**2. FELADAT (8pont)**

Egy óceánjáró hajó  $P=80000\text{kW}$  összeteljesítményű motorjának ábrán látható  $\varnothing D=900\text{mm}$  átmérőjű főtengelelét  $N=28\text{db}$  azonos  $W=400\text{mm}$  hosszúságú álló (ábrán sraffozott) csapágyház veszi körül koncentrikusan. A tengely és a csapágyház között lévő, sugárirányban  $S=0,3\text{mm}$  vastagságú rést ismert paraméterű ( $800\text{kg/m}^3$  sűrűségű és  $1,25 \cdot 10^{-5}\text{m}^2/\text{s}$  viszkozitású) kenőolaj tölti ki. A tengely  $n=120\text{ford/perc}$  értékű állandó fordulatszámmal forog.



**KÉRDÉSEK:**

- A) Határozza meg először 1db csapágyat figyelembe véve a csúsztatófeszültséget, a kerületi erőt, a veszteségnyomatékot, majd adja meg az összes csapágy motorteljesítményre vonatkoztatott relatív veszteségteljesítményét is!
- B) Hányszorosára változik a veszteségteljesítmény téli indulás után, amikor a hideg olaj viszkozitása tízszer ekkora ( $1,25 \cdot 10^{-4}\text{m}^2/\text{s}$ )? (Összes többi paraméter azonos.)

**MEGOLDÁS**

**A)**

fordulatszám:  $n=120\text{ ford/perc}=2\text{ ford/sec}$   
 szögsebesség:  $\omega=2\pi n=4\pi=12,5663706\dots\text{ 1/s}$   
 kerületi sebesség:  $v_{ker}=R \cdot \omega=5,654866776\dots\text{m/s}$ , ahol  $R=D/2=900\text{mm}/2=450\text{mm}=0,450\text{m}$   
 csúsztatófeszültség:  $\tau = \mu \frac{dy}{dt} \cong \mu \frac{\partial v_{ker}}{\partial r} = \nu \rho \frac{v_{ker}}{S}$ , ahol  $\partial v_{ker} = v_{ker} - 0 = v_{ker}$  és  $\partial r = S = 0,3\text{mm} = 3 \cdot 10^{-4}\text{m}$ ;  
 illetve a dinamikai viszkozitás  $\mu = \nu \cdot \rho = 1,25 \cdot 10^{-5} \cdot 800 = 0,01\text{ kg/(m}\cdot\text{s)}$ .

Ezekkel:  $\tau = 188,4955592\dots\text{ Pa}$  **( $\approx 188,5\text{Pa}$ )**

A nyírt folyadékfelszín a résben egy közép hengerpalást felülete  $N=1\text{db}$  csapágyra egy  $W=400\text{mm}$  széles és  $D_k$  középtátmérőjű hengerpalást. A nyírt folyadék (rész)

középtátmérője:  $D_k = D + S = 900,3\text{mm} = 0,9003\text{m}$   
 középsugara:  $R_k = D_k/2 = 450,15\text{mm} = 0,45015\text{m}$   
 palástfelülete:  $A_p = D_k \cdot \pi \cdot L = 0,9003\text{m} \cdot \pi \cdot 0,4\text{m} = 1,131350346\text{ m}^2$  **( $\approx 1,13\text{ m}^2$ )**  
 kerületi erő:  $F_{ker} = \tau \cdot A_p = 213,2545162\dots\text{ N}$  **( $\approx 213,3\text{ N}$ )**  
 veszteségnyomaték:  $M_{veszt} = F_{ker} \cdot R_k = 95,99652047\dots\text{ Nm}$  **( $\approx 96\text{ Nm}$ )**  
 veszteségteljesítmény:  $P_{veszt} = M_{veszt} \cdot \omega = 1206,327854\dots\text{ W}$  **( $\approx 1206\text{ W}$ )**  
 $N=28\text{db}$  csapágyra:  $P_{veszt} = 28 \cdot P_{veszt} = 33777,17991\dots\text{ W}$  **( $\approx 33,8\text{ kW}$ )**  
 rel. veszt-teljesítmény:  $\eta = \frac{P_{veszt}}{P_{motor}} = \frac{33,8\text{ kW}}{80000\text{ kW}} = 0,000422214$  **( $\approx 0,042\%$ )**

**B)**

**A hideg olaj tízszeres viszkozitása tízszeres veszteségteljesítményt jelent. (338kW, vagy  $\eta=0,42\%$ )**

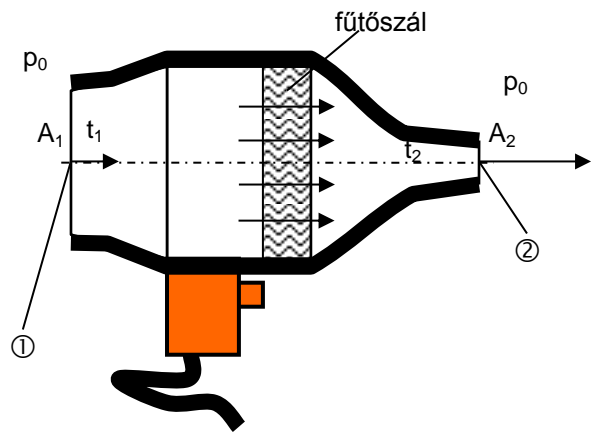
*Indoklás:* A  $P$  veszteségteljesítmény a viszkozitással egyenesen arányos ( $P \sim \mu$ ).

**3. FELADAT (8pont)**

Az ábrán látható hőlégfúvó ún. áramcsőnek tekinthető: csak az  $A_1=25\text{cm}^2$  belépő és az  $A_2=5\text{cm}^2$  kilépő keresztmetszetén nyitott. A hőlégfúvóban lévő fűtőszál a beszívott  $t_1=17^\circ\text{C}$  levegőt  $t_2=97^\circ\text{C}$ -ra fűti fel. A kiáramló levegő átlagsebessége ismert:  $\bar{v}_2 = 20\text{m/s}$ . **Feltételek:** stacioner állapot, a sűrűség kiszámításának szempontjából a nyomás mindenhol  $p_0 = 10^5\text{ Pa}$  értékűnek vehető.

**Adatok:**  $R = 287\text{ J}/(\text{kgK})$

**KÉRDÉSEK:** Határozza meg a hőlégfúvó be- ill. kilépő keresztmetszeteiben a térfogatáramokat, a belépő levegő átlagsebességét, valamint a hőlégfúvón átáramló levegő tömegáramát!



**MEGOLDÁS**

**Folytonosság tétele nem állandó sűrűségű közegáramlásra:**

$$q_m = \text{állandó} = \rho_1 v_1 A_1 = \rho_2 v_2 A_2$$

A sűrűség kiszámításának szempontjából a nyomás mindenhol  $p_0 = 10^5\text{ Pa}$ .

$$\rho_1 = p_0 / (R \cdot T_1) = 1,2015\text{ kg/m}^3$$

$$\rho_2 = p_0 / (R \cdot T_2) = 0,9417\text{ kg/m}^3$$

keresztmetszetek

$$A_1 = 25\text{cm}^2 = 25 \cdot 10^{-4}\text{ m}^2$$

$$A_2 = 5\text{cm}^2 = 5 \cdot 10^{-4}\text{ m}^2$$

Adat:

$$v_2 = 20\text{m/s}$$

Keresett mennyiségek, behelyettesítések után

$$q_{v,2} = v_2 A_2 = 10^{-2}\text{ m}^3/\text{s}$$

$$q_m = \rho_2 v_2 A_2 = 9,42 \cdot 10^{-3}\text{ kg/s}$$

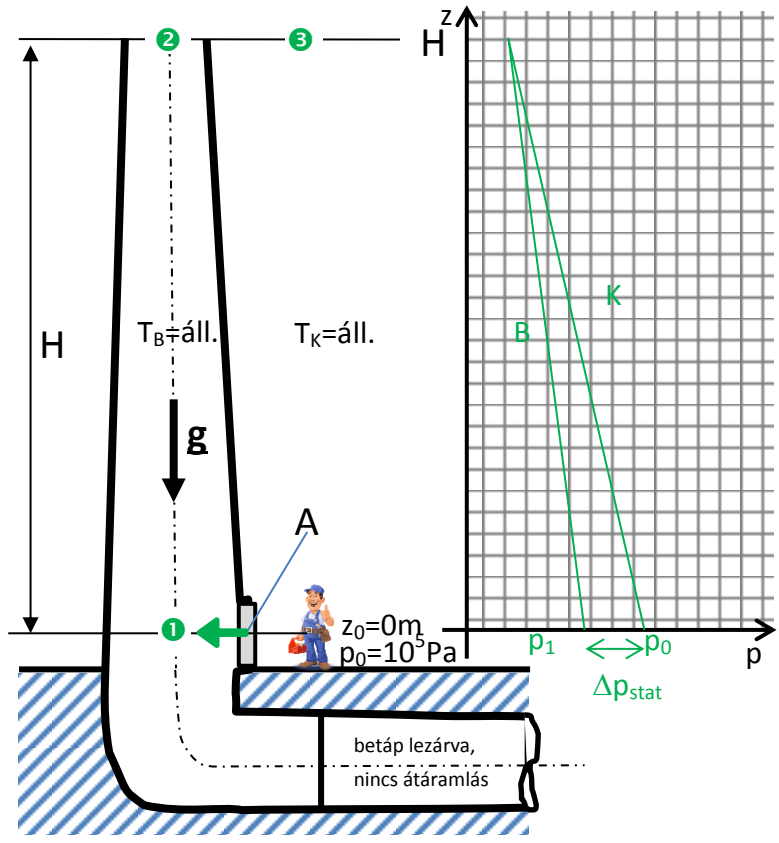
$$q_{v,1} = q_m / \rho_1 = 7,85 \cdot 10^{-3}\text{ m}^3/\text{s}$$

$$v_1 = q_{v,1} / A_1 = 3,14\text{m/s}$$

**4. FELADAT (8pont) /**

A  $H=200\text{m}$ , nyitott tetejű kémény  $z_0=0\text{m}$  földszinti szerelőajtójának  $A=0,5\text{m}^2$  keresztmetszete. A kémény alsó betápláló szakasza zárva van, a  $T_B=450\text{K}$  áll. forró füstgázoszlop a kéményben nyugalomban van. A szintén nyugalomban lévő külső levegő  $T_K=260\text{K}$  áll. hőmérsékletű, és  $z_0=0\text{m}$  szinten a külső nyomás  $p_0=10^5\text{Pa}$ .  
**Feltételek:** A sűrűség kiszámításához mindenhol  $\rho_0=10^5\text{Pa}$  vehető.  $g=10\text{N/kg}$ ,  $R=287\text{J}/(\text{kg}\cdot\text{K})$ . **KÉRDÉSEK:**

- A) Határozza meg a kémény ún. statikus huzatát, azaz a szerelőajtón kialakuló  $\Delta p_{\text{stat}}$  nyomáskülönbséget!  $\Delta p_{\text{stat}}=?$
- B) Mekkora és milyen irányú  $F$  erő hat ekkor a szerelőajtóra?  $F=?$
- C) Rajzolja fel jellegre helyesen a mellékelt diagramba a kéményen belüli és a külső térben a nyomás változását a magasság függvényében!  $p_B=f(z)$  és  $p_K=f(z)$



**MEGOLDÁS**

A  $H=200\text{m}$  magasságban a kémény kilépő keresztmetszetében („2” pontban) és kívül a „3” pontban azonos a nyomás:

$$p_2 = p_3$$

A „3” pontban a nyomás a talajszinti külső  $p_0$  ismeretében számítható:

$$p_3 = p_0 - \rho_K \cdot g \cdot H$$

A  $z_0=0$  szinten, de a kéményen belüli „1” pontban:

$$p_1 = p_2 - \rho_B \cdot g \cdot H$$

Rendezve fentieket a statikus huzatra kapjuk:  $\Delta p_{\text{stat}} = p_0 - p_1 = (\rho_K - \rho_B) \cdot g \cdot H = 1132\text{Pa}$

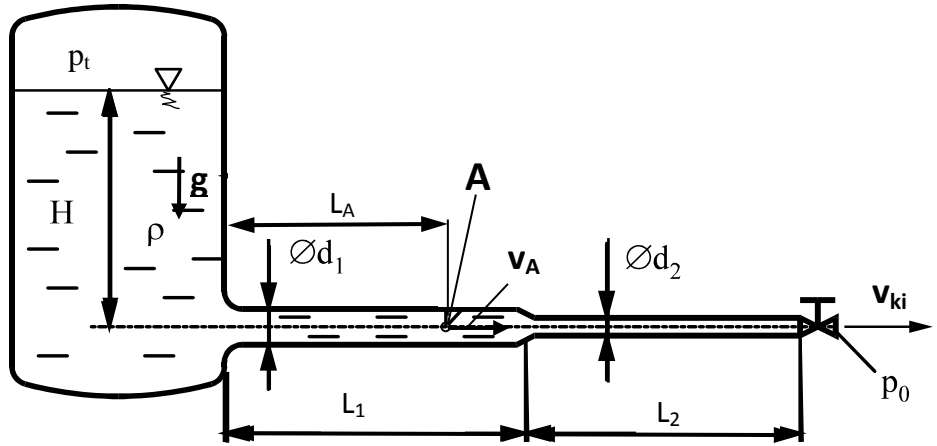
Mivel az ajtó külső oldalán nagyobb a nyomás, mint belsőn, az ajtóra ható erő

$$F = \Delta p_{\text{stat}} \cdot A = 566\text{N}$$

értékű erő iránya a kéménybe befelé mutató.

**5. FELADAT (8p)**

A vízzel töltött, ismeretlen  $p_t$  nyomású zárt tartályhoz vízszintes tengelyű egyenes csőszakaszok csatlakoznak. Az „A” pontbeli sebesség  $v_A=5\text{m/s}$  ismert. **FELTÉTELEK:** stacioner állapot,  $\mu=0$ ,  $\rho=\text{áll.}$ ,  $A_{\text{tartály}} \gg A_{\text{cső}}$ . A csővégi gömbcsap teljesen nyitott, a be- és kiáramlási keresztmetszete  $d_2$  csőével azonos.



**ADATOK:**  $p_0=10^5\text{Pa}$ ;  $g=10\text{N/kg}$ ;  $H=10\text{m}$ ;  $\rho_{\text{víz}}=10^3\text{kg/m}^3$   $L_1=10\text{m}$ ;  $L_2=10\text{m}$ ;  $L_A=7\text{m}$ ;  $d_1=100\text{mm}$ ;  $d_2=50\text{mm}$

- KÉRDÉSEK:** A) Határozza meg a víz csővégi  $v_{ki}$  kiáramlási sebességet,  $v_{ki}=?$   
 B) a  $p_t$  tartálynyomást,  $p_t=?$   
 C) és az „A” pontbeli  $p_A$  nyomást!  $p_A=?$

**MEGOLDÁS**

A) Inkompresszibilis közegre vonatkozó folytonosság tétel alapján negyedakkora keresztmetszeten a sebesség négyszeres:  $v_{ki}=20\text{m/s}$ .

B) A tartály vízfelszín és csővég között felírt

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

alakú Bernoulli-egyenletet rendezve kapjuk:  $p_t=200\,000\text{Pa}$

C) Az azonos magasságban lévő „A” pont és a csővég között felírt

$$p_A + \frac{\rho}{2} \cdot v_A^2 = p_0 + \frac{\rho}{2} \cdot v_{ki}^2$$

alakú Bernoulli-egyenletet rendezve kapjuk:  $p_A=287\,500\text{Pa}$

**6. FELADAT (8p)**

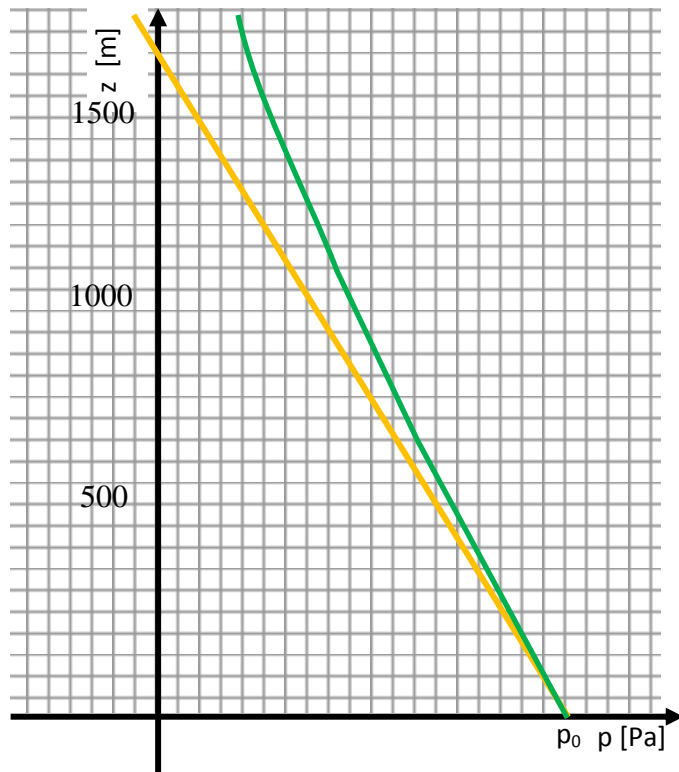
**ADATOK:** Az I.S.A. (International Standard Atmosphere) adatok:  $p_0=101325\text{Pa}$ ;  $T_0=288\text{K}$ ;  $R=287\text{J}/(\text{kgK})$ ,  $g=9,81\text{ N/kg}$ .

A Mátrában a Kékes-tető magassága 1015m.

**KÉRDÉSEK:**

**A)** Rajzolja fel jellegre helyesen a mellékelt diagramba a  $p=f(z)$  függvények alakját  $p_0$ =állandó és izoterm atmoszféra feltételekre is a  $z_0=0\text{m}$  tengerszint feletti (0m-1500m) tartományban és jelölje a Kékes-tetőt!

**B)** A Kékes-tetőn építettek egy **180m** magas tornyot. **Kérdés:** Fel tudunk-e mászni olyan magasságba a tornyon, hogy a  $p_0$ =áll. és az izoterm atmoszféra feltételek szerint kiszámított légnyomás-értékek közötti különbség elérje a  $\Delta p=1000\text{Pa}$  értéket? IGEN / NEM választ számítással indokolja!



**MEGOLDÁS**

**A)kérdés**

A  $p_0$ =áll. feltétel esetén a  $p(z)$  függvény alakja egy egyenes,  $p(z) = p_0 - \rho_0 \cdot g \cdot z$  (sárga),

míg izoterm atmoszféra feltétel esetén:  $p(z) = p_0 \cdot e^{-\frac{gz}{RT_0}}$  függvény írja le (zöld).

A nyomás értéke  $z=1015\text{m}$ ; vagy még e fölött **+180m** magasságban, és akár 1500m magasságban is kiszámítható mindkét feltétel esetére, de elég volt jellegre helyesen ábrázolni a  $p_0$  azonos talppontból egymást soha nem metsző egyenest és görbét. (lásd előadás)

**B)kérdés**

Legfeljebb a torony legtetejére ( $z_{\max}$ ) tudunk felmászni, tehát elég kiszámolni, hogy  $z_{\max}=1015\text{m}+180\text{m}=1195\text{m}$  magasságba felmászva ott az állandó sűrűség feltétellel illetve az izoterm atmoszféra feltétellel számolt nyomások különbsége kisebb vagy nagyobb 1000 Pa értéknél.

**A csoport**

$p_0$ =áll. feltétel esetén:

$$p(z_{\max}=1195\text{m})=86954\text{Pa}$$

izoterm.atm. feltétel esetén:

$$p(z_{\max}=1195\text{m})=87927\text{Pa}$$

Ezek különbsége:

$$\Delta p=973\text{Pa} (<1000\text{Pa})$$

Azaz a válasz

**NEM**  
tudunk felmászni.