

9+10. GYAKORLAT (9.+10. okt. hét) ÁRAMLÁSTAN BSc

Témakörök a 9.+10. heti 9.+10. gyakorlatra:

- IMPULZUSTÉTEL ALKALMAZÁSAI

A) 9. hétre javasolt: áramlásba helyezett testre ható erő számítása

B) 9. hétre javasolt: Coanda-effektus

C) 10. hétre javasolt: Nem állandó sűrűségű ($\rho \neq \text{állandó}$) közegáramlásban Δp meghatározása

D) 10. hétre javasolt: Borda-féle kifolyónyílás, α_s kontrakciós tényező

E) 10. hétre javasolt: Légcsavar sugárelmélete (légcsavar, szélturbina)

F) 10. hétre javasolt: Borda-Carnot idom nyomásvesztése

PÉLDA (impulzustétel)

Az $A_1=100\text{cm}^2$ keresztmetszetű víz szabadsugár a vízszintes síkban az abszolút rendszerben értelmezett állandó $v_1=50\text{m/s}$ sebességgel áramlik merőlegesen egy lyukas tárcsára. A tárcsa

A) $u=0\text{m/s}$ áll, vagy

B) $u=+20\text{m/s}$ sebességgel jobbra, vagy

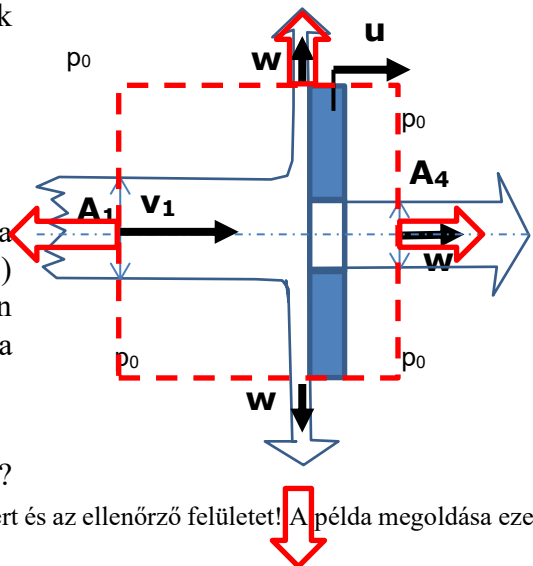
C) $u=-20\text{m/s}$ sebességgel balra

mozog. A nyílás keresztmetszete $A_4=50\text{cm}^2$. A tárcsa szélén („2” és „3” pontban) leáramló és a nyíláson („4”) keresztül átáramló víz relatív sebességei (w) az ábrán nyílal jelöltek. **FELTÉTELEK:** $\rho=\text{áll.}$, $\mu=0$, a szabadsugárra a nehézségi erőtér hatása elhanyagolható.

ADATOK: $p_0=10^5\text{Pa}$, $g=10\text{N/kg}$; $\rho_{\text{víz}}=1000\text{kg/m}^3$

KÉRDÉS: Határozza meg a lyukas tárcsára ható erőt! $\underline{R}=?$

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



MEGOLDÁS

Az $A_{e.f.}$ felvétele, valamint a koordináarendszer felvétele az első lépés. Legyenek pl. ($x \rightarrow$, $y \uparrow$) irányítottságuk a koordináta tengelyek. Az $A_{e.f.}$ -en mindenhol azonos p_0 értékű a nyomás.

Folytonosság és szimmetria: $A_2=A_3=(A_1-A_4)/2=25\text{cm}^2$. Stacioner állapot, súrlódásmentes közeg, $\rho=\text{áll.}$, súlyerő elhanyagolható.

A) $u = 0\text{m/s}$ (álló tárcsa): Az 1-2, 1-3 és 1-4 áramvonalon külön felírt Bernoulli-egyenletekből kapjuk: $v_1=v_2=v_3=v_4=50\text{m/s}$. Impulzustétel x ill. y irányban felírt komponensegyenletei:

$$\begin{aligned} -\rho_1 v_1^2 A_1 + \rho_4 v_4^2 A_4 &= -R_x \\ +\rho_2 v_2^2 A_2 - \rho_3 v_3^2 A_3 &= -R_y \end{aligned}$$

B) $u = +20\text{m/s}$ (rááramló vízszugárral azonos irányban mozgó tárcsa): Az 1-2, 1-3, 1-4 áramvonalakon relatív (tárcsához rögzített) koordináarendszerben felírt Bernoulli-egyenletekből $w_1=w_2=w_3=w_4=50-20=30\text{m/s}$. ($\underline{w}=\underline{v}-\underline{u}$). Az impulzustétel x ill. y irányban felírt komponensegyenletei relatív rendszerben:

$$\begin{aligned} -\rho_1 w_1^2 A_1 + \rho_4 w_4^2 A_4 &= -R_x \\ +\rho_2 w_2^2 A_2 - \rho_3 w_3^2 A_3 &= -R_y \end{aligned}$$

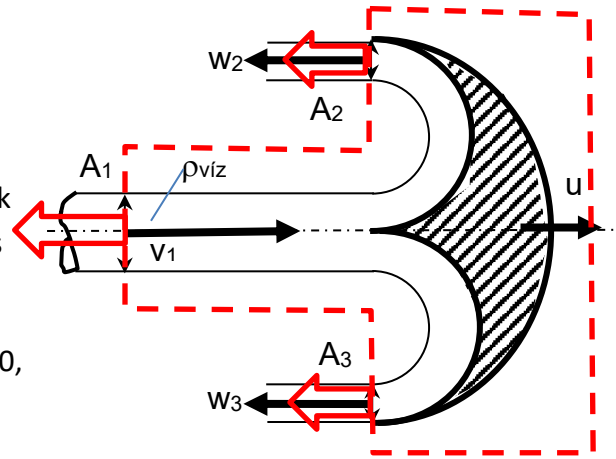
C) $u = -20\text{m/s}$ (rááramló vízszugárral szemben mozgó tárcsa): Az 1-2, 1-3, 1-4 áramvonalakon relatív (tárcsához rögzített) koordináarendszerben felírt Bernoulli-egyenletekből $w_1=w_2=w_3=w_4=50-(-20)=70\text{m/s}$. ($\underline{w}=\underline{v}-\underline{u}$) Az impulzustétel x ill. y irányban felírt komponensegyenletei relatív rendszerben:

$$\begin{aligned} -\rho_1 w_1^2 A_1 + \rho_4 w_4^2 A_4 &= -R_x \\ +\rho_2 w_2^2 A_2 - \rho_3 w_3^2 A_3 &= -R_y \end{aligned}$$

A fenti két-két komponensegyenlet az \underline{R} tesre ható erő R_x ill R_y komponenseire rendezhető, majd $|\underline{R}| = \sqrt{R_x^2 + R_y^2}$ alapján \underline{R} nagysága és iránya is kiszámítható, felrajzolható.

PÉLDA (impulzustétel)

Egy $A_1=0,01\text{m}^2$ keresztmetszetű víz szabad sugar $v_1=40\text{m/s}$ abszolút sebességgel áramlik egy vele azonos irányban $u=10\text{m/s}$ sebességgel mozgó íves szimmetrikus idomra (pl. turbina lapát). Az $A_2=A_3$ azonos keresztmetszetű idomról leáramló víz sugarak tengelyei a rááramlással párhuzamosak. A leáramlás relatív sebessége az ábrán jelöltek.



FELTÉTELEK: stacioner állapot, síkáramlás, $\rho=\text{áll.}$, $\mu=0$, a nehézségi erőter hatása elhanyagolható.

ADATOK: $p_0=10^5\text{Pa}$, $g=10\text{N/kg}$; $\rho_{\text{víz}}=10^3\text{kg/m}^3$

KÉRDÉS: Határozza meg az idomra ható \underline{R} erőt!

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

MEGOLDÁS

A mozgó idomhoz rögzített $A_{e.f.}$ felvétele (lásd ábra), valamint szintén a mozgó idomhoz rögzített $(x \rightarrow, y \uparrow)$ irányítottágú koordinátarendszer felvétele az első lépés. A nyomás az $A_{e.f.}$ -en mindenhol p_0 . A sűrűség állandó. Folytonosság relatív rendszerben: $w_1 A_1 = w_2 A_2 + w_3 A_3$. Az 1- \rightarrow 2 és 1- \rightarrow 3 relatív áramvonalakon felírt Bernoulli-egyenletekből $w_1 = w_2 = w_3$. Ezzel $w_1 = 40 - 10 = 30\text{m/s}$, illetve $A_1 = A_2 + A_3$. Szimmetria miatt $A_2 = A_3 = 0,5 \cdot A_1$

Az impulzusáram vektoroknak csak x irányú komponense van.

Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$-\rho_1 w_1^2 A_1 - \rho_2 w_2^2 A_2 - \rho_3 w_3^2 A_3 = -R_x$$

Az impulzustétel **y irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$0 = -R_y$$

A ható \underline{R} erővektor R_x és R_y komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd \underline{R} nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható. $R_x=18\text{kN}$ és $R_y=0\text{N}$

PÉLDA (impulzustétel)

VÁLTOZAT:

$$\alpha=30^\circ$$

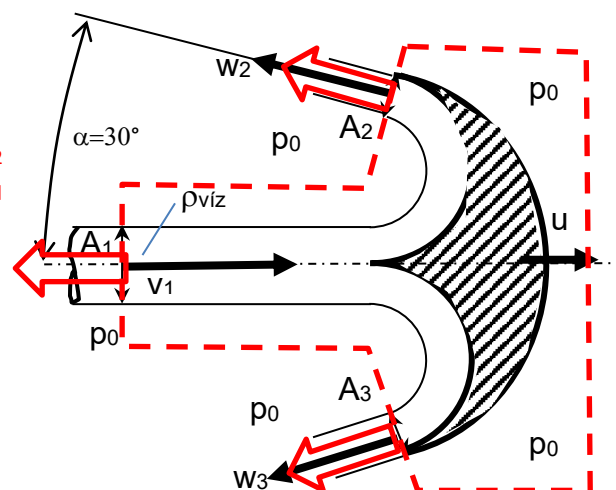
Az \underline{I}_1 impulzusáram vektoroknak csak x irányú, míg az \underline{I}_2 és \underline{I}_3 impulzusáram vektoroknak y irányú komponense is van.

Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$-\rho_1 w_1^2 A_1 - \rho_2 w_2^2 A_2 \cos 30^\circ - \rho_3 w_3^2 A_3 \cos 30^\circ = -R_x$$

Az impulzustétel **y irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$+\rho_2 w_2^2 A_2 \sin 30^\circ - \rho_3 w_3^2 A_3 \sin 30^\circ = -R_y$$



A ható \underline{R} erővektor R_x és R_y komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd \underline{R} nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható

PÉLDA (impulzustétel)

VÁLTOZAT: aszimmetrikus idom)

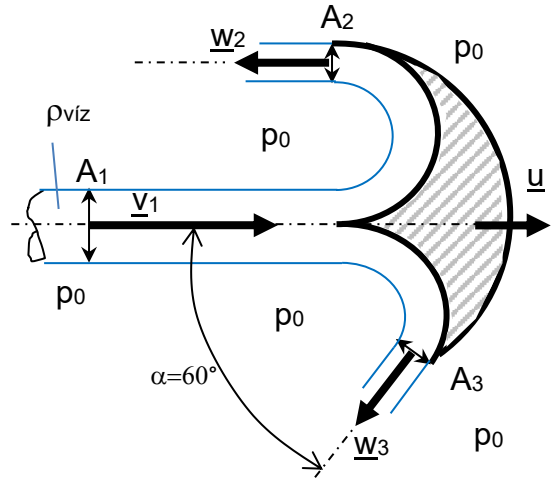
Egy $A_1=0,01\text{m}^2$ keresztmetszetű víz szabad sugar $v_1=50\text{m/s}$ abszolút sebességgel áramlik rá az $u=20\text{m/s}$ sebességgel vele egyirányba mozgó íves aszimmetrikus turbinalapátra. (Ez ábrán a sraffozással jelölt idom.) Az ábrán a „2” és „3” keresztmetszetekben a relatív w sebességvektorokkal ($w=v-u$) adott lapátról leáramló víz szabad sugarak azonos keresztmetszetűek ($A_2=A_3$). A felső „2” leáramló víz sugar tengelye párhuzamos a rááramlással, az alsó „3” víz sugar tengelye a rááramlás tengelyével 60° szöget zár be.

FELTÉTELEK: stacioner állapot, síkáramlás, $\rho=\text{áll.}$, $\mu=0$, a nehézségi erőtér hatása elhanyagolható.

ADATOK: $p_0=10^5\text{Pa}$, $g=10\text{N/kg}$; $\rho_{\text{víz}}=1000\text{kg/m}^3$

KÉRDÉS: Határozza meg az idomra ható R erőt!

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



MEGOLDÁS (A lap túloldalán is folytathatja a megoldást)

Az I_1 impulzusáram vektornak csak x irányú, az I_2 impulzusáram vektornak csak y irányú, míg az I_3 impulzusáram vektornak x és y irányú komponense is van. Az A_{ef} -en mindenhol p_0 nyomás. Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$-\rho_1 w_1^2 A_1 - \rho_2 w_2^2 A_2 - \rho_3 w_3^2 A_3 \cos 60^\circ = -R_x$$

Az impulzustétel **y irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$-\rho_3 w_3^2 A_3 \sin 60^\circ = -R_y$$

A ható R erővektor R_x és R_y komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, R_x és R_y , majd R nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható.

PÉLDA (impulzustétel)

Az $A=10\text{cm}^2$ keresztmetszetű víz szabadugár a vízszintes síkban állandó $v_1=20\text{m/s}$ sebességgel áramlik a vele ellentétes (ld. nyíl) irányban 10m/s sebességgel mozgó ívelt lapra. Az ívelt lapról a lappal párhuzamosan leáramló vízszugár relatív sebességvektora (w_2) az ábrán nyíllal jelölt.

FELTÉTELEK: $\mu=0$; $\rho=\text{áll.}$; stacioner áramlás

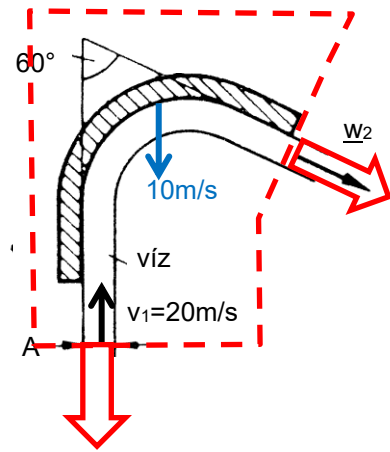
ADATOK: $p_0=10^5\text{Pa}$, $g=10\text{N/kg}$; $\rho=1000\text{kg/m}^3$

KÉRDÉSEK:

A) Határozza meg az ívelt lapra ható erőt! $\underline{R}=?$

B) Mekkora a változik az ívelt lapra ható \underline{R} erő, ha az ívelt lap az ábrába berajzolt nyíllal ellentétes irányban mozog 10m/s sebességgel?

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



MEGOLDÁS

Az $A_{e.f.}$ felvétele (lásd ábra), valamint a koordináta-rendszer felvétele az első lépés.

Legyenek $(x \rightarrow, y \uparrow)$ irányítottak a tengelyek.

A nyomás az $A_{e.f.}$ ellenőrző felületen mindenhol p_0 . (szabadugár!)

A sűrűség állandó.

A)

A rááramló vízszugárral „szemben” mozgó tárcsa esetén:

Folytonosság és $1 \rightarrow 2$ relatív áramvonalakon felírt Bernoulli-egyenletekből adódik, hogy $w_1=w_2$, és $w_1=20-(-10)=30\text{m/s}$, illetve hogy $A_1=A_2$

Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$\rho_2 w_2^2 A_2 \sin 60^\circ = -R_x$$

Az impulzustétel **y irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$-\rho_1 w_1^2 A_1 - \rho_2 w_2^2 A_2 \cos 60^\circ = -R_y$$

$$R_y = \rho_1 w_1^2 A_1 (1 - \cos 60^\circ)$$

A ható erő komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd \underline{R} nagysága és iránya is kiszámítható, felrajzolható.

B)

A rááramló vízszugárral „azonos irányban” mozgó tárcsa esetén

Folytonosság és $1 \rightarrow 2$ relatív áramvonalakon felírt Bernoulli-egyenletekből adódik, hogy $w_1=20-10=10\text{m/s}$. Továbbra is $w_1=w_2$ és $A_1=A_2$

A megoldás során azonos komponens-egyenletekbe helyettesítjük be a w új értékét:

Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$\rho_2 w_2^2 A_2 \sin 60^\circ = -R_x$$

Az impulzustétel **y irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

$$-\rho_1 w_1^2 A_1 - \rho_2 w_2^2 A_2 \cos 60^\circ = -R_y$$

A ható \underline{R} erővektor R_x és R_y komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd \underline{R} nagysága és iránya is kiszámítható, felrajzolható.

PÉLDA (impulzustétel)

Egy hőlégfúvó áramlás irányban szűkülő, a p_0 nyomású szabadba nyíló csővégi idomát mutatja az ábra. Az „1” és „2” keresztmetszetbeli tengelyek egymással $\alpha=60^\circ$ szöget zárnak be, és a vízszintes (x,y) síkban fekszenek. Ismert a $\rho=1\text{ kg/m}^3$ sűrűségű meleg levegő „1” keresztmetszetbeli átlagsebessége: $v_1=30\text{ m/s}$. **FELTÉTELEK:** $\mu=0$; $\rho=\text{áll.}$; stacioner áramlás, a folyadékra ható súlyerő elhanyagolható.

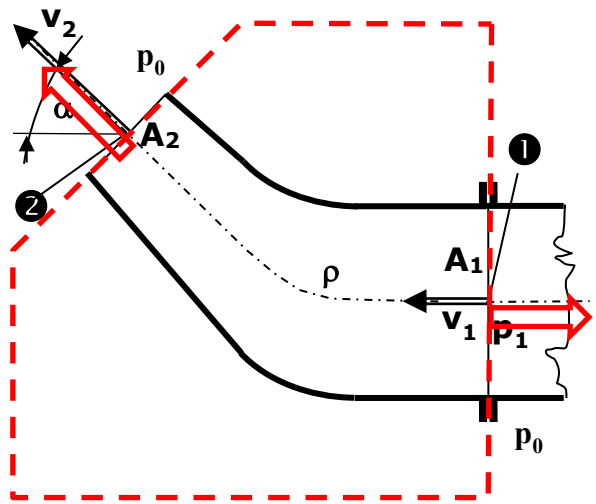
ADATOK:

$$p_0=10^5\text{ Pa}; \quad g=10\text{ N/kg}; \quad \rho=1\text{ kg/m}^3;$$

$$A_1=10^{-3}\text{ m}^2; \quad A_2=5 \cdot 10^{-4}\text{ m}^2 \quad v_1=30\text{ m/s}$$

KÉRDÉS: Határozza meg az idomra ható \underline{R} erőt!

Megjegyzés: Kérem, rajzolja be az ábrába az Ön által felvett koordináta-rendszert egyértelműen jelölt x és y tengelyekkel, illetve jelölje be számításához használt ún. ellenőrző felületet! Ezek nélkül a megoldás elvi hibás, 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 $v_1=30\text{ m/s}$, $v_2=60\text{ m/s}$, és a Bernoulli-egyenletet felírva „1” és „2” pontok közé a nyomáskülönbség ($p_1 - p_0 = 1350\text{ Pa}$) ismeretében:

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

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 irányú komponense:

$$- \int_{Ax} p dA = -(p_1 A_1 - p_0 A_1) = (p_0 - p_1) A_1$$

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 irányú komponense:

$$- \int_{Ay} p dA = 0$$

A ható \underline{R} erővektor R_x és R_y komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd \underline{R} nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható.

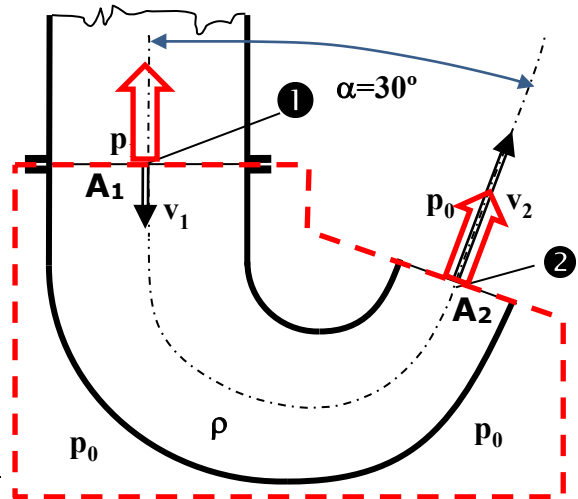
PÉLDA (impulzustétel)

Egy $A_1=0,001\text{m}^2$ keresztmetszetű cső végén egy áramlás irányban szűkülő ($A_2=A_1/2$) könyökidom ($\alpha=30^\circ$) van. A könyökidom tengelye a vízszintes síkban van. A víz ($\rho=1000\text{kg/m}^3$) az A_1 keresztmetszeten ismert $v_1=20\text{m/s}$ átlagsebességgel áramlik.

FELTÉTELEK: $\mu=0$; $\rho=\text{áll.}$; $p_0=10^5\text{Pa}$; stacioner áramlás, a nehézségi erőtér hatása elhanyagolható.

KÉRDÉS: Határozza meg az idomra ható \underline{R} erőt!

Megjegyzés: Kérem, rajolja be az ábrába az Ön által felvett koordinátarendszert és az ellenőrző felületet! Ezek nélkül a megoldása nem értelmezhető!



MEGOLDÁS

Folytonosság tétele: $v_1 A_1 = v_2 A_2$, és $A_1/A_2=2$ ismert. A feltételek szerinti stac. Bernoulli –egyenletet felírva „1” és „2” pontok közé a nyomáskülönbség ($p_1-p_0=600\,000\text{Pa}$) ismeretében folytonosság tételét kihasználva a sebességekre kapjuk: $v_1=20\text{m/s}$, $v_2=40\text{m/s}$

Az $A_{e.f.}$ felvétele (lásd ábra), valamint $(x \rightarrow, y \uparrow)$ irányítottágú koordinátarendszer 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:

$$\rho_2 v_2^2 A_2 \sin 30^\circ = - \int_{Ax} p dA - R_x$$

Ahol a nyomáseloszlásból származó erő x irányú komponense zárus: $-\int_{Ax} p dA = 0$

Az impulzustétel **y irányban** felírt komponensegyenlete:

$$+\rho_1 v_1^2 A_1 + \rho_2 v_2^2 A_2 \cos 30^\circ = - \int_{Ay} p dA - R_y$$

Ahol a nyomáseloszlásból származó erő y irányú komponense:

$$-\int_{Ay} p dA = -(p_1 A_1 - p_0 A_1) = -(p_1 - p_0) A_1$$

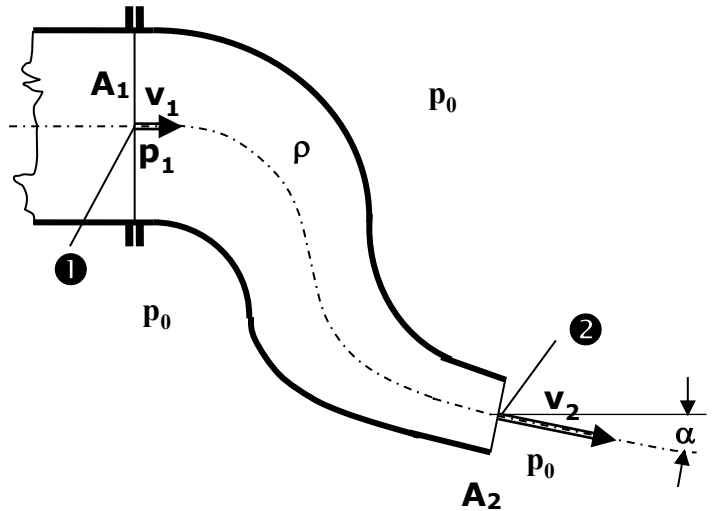
A ható \underline{R} erővektor R_x és R_y komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd \underline{R} nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható. $R_x = -400\text{N}$, $R_y = -1693\text{N}$

PÉLDA (impulzustétel, további gyakorlásként)

Egy áramlás irányban szűkülő, a p_0 nyomású szabadba nyíló S-alakú csővégi konfúzor idomot mutat az ábra. Az „1” és „2” keresztmetszetszeli csőtengelyek egymással $\alpha=30^\circ$ szöget zárnak be. Az idom a vízszintes síkban fekszik. Víz ($\rho_{\text{víz}}=1000\text{kg/m}^3$) áramlik az idomon keresztül. Az átlagsebesség az „1” áramlási keresztmetszeten $v_1=10\text{m/s}$. **FELTÉTELEK:** $\mu=0$; $\rho=\text{áll.}$; stacioner áramlás, a folyadékra ható súlyerő elhanyagolható. **ADATOK:** $p_0=10^5\text{Pa}$; $g=10\text{N/kg}$; $\rho_{\text{víz}}=1000\text{kg/m}^3$; $A_1=0,01\text{m}^2$; $A_2=0,005\text{m}^2$

KÉRDÉS: Határozza meg az idomra ható \underline{R} erőt!

Megjegyzés: Kérem, rajzolja be az ábrába az Ön által felvett koordináta-rendszert és az ellenőrző felületet! Ezek nélkül a megoldása nem értelmezhető!



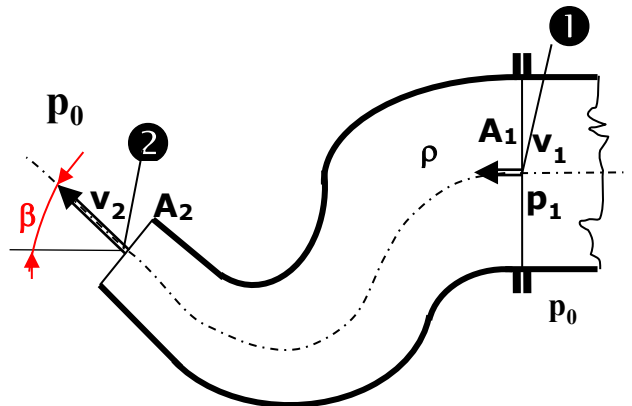
MEGOLDÁS (a lap túloldalán is folytathatja)

PÉLDA (impulzustétel, további gyakorlásként)

Egy csővégre egy áramlás irányban szűkülő, a p_0 nyomású szabadba nyíló S-alakú csővégi idomot rögzítünk. Az A_1 és A_2 keresztmetszetszeli csőtengelyek egymással $\beta=30^\circ$ szöget zárnak be. Az idom a vízszintes (x,y) síkban fekszik. A víz „1” keresztmetszetszeli átlagsebessége $v_1=4\text{m/s}$. **FELTÉTELEK:** $\mu=0$; $\rho=\text{áll.}$; stacioner áramlás **ADATOK:** $p_0=10^5\text{Pa}$; $g=10\text{N/kg}$; $\rho=1000\text{kg/m}^3$; $A_1=0,01\text{m}^2$; $A_2=0,005\text{m}^2$

KÉRDÉS: Határozza meg az idomra ható \underline{R} erőt!

Megjegyzés: Kérem, rajzolja be az ábrába az Ön által felvett koordináta-rendszert egyértelműen jelölt koordináta-tengelyekkel (pl. x,y), illetve jelölje be számításához használt ún. A_{ef} ellenőrző felületet! Ezek nélkül a megoldása elvi hibás, nem értelmezhető!



MEGOLDÁS (a lap túloldalán is folytathatja)

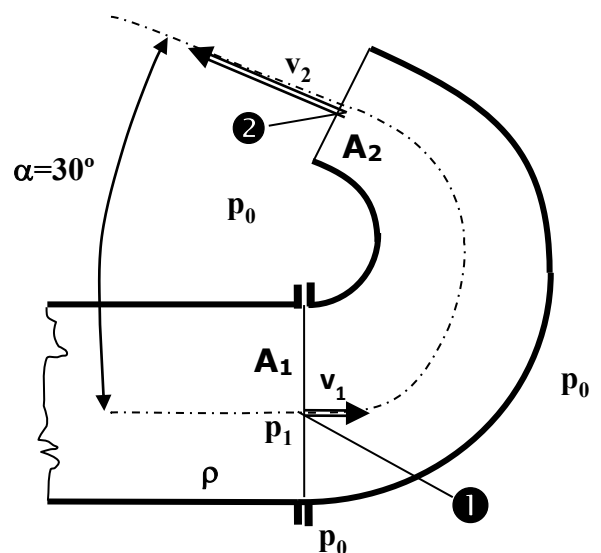
PÉLDA (impulzustétel, további gyakorlásként)

Egy $A_1 = 200\text{ cm}^2$ keresztmetszetű cső végén egy áramlás irányban szűkülő ($A_2=A_1/4$) íves könyökidom ($\alpha=30^\circ$) van. A könyökidom tengelye a vízszintes síkban fekszik. Az A_1 keresztmetszeten $\rho=1000\text{kg/m}^3$ víz áramlik ismert $v_1=5\text{m/s}$ átlagsebességgel. A „2” keresztmetszeten a közeg a szabadba áramlik ki.

FELTÉTELEK: $\mu=0$; $\rho=\text{áll.}$; $p_0=10^5\text{Pa}$; stacioner áramlás, a nehézségi erőtér hatása elhanyagolható.

KÉRDÉS: Határozza meg az idomra ható \underline{R} erőt!

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



MEGOLDÁS (A lap túloldalán is folytathatja a megoldást)

PÉLDA (impulzustétel)

A mellékelt ábrán egy kúpos kialakítású, szimmetrikus mennyezeti légbefúvóegység látható, átmérője $\varnothing D=200\text{mm}$. $\varnothing d=100\text{mm}$ átmérőjű csőből hideg levegő áramlik rá a légtelítő egységre, majd mennyezettel (x iránnyal) párhuzamosan áramlik le arról. Ismert a levegő $v_1=10\text{m/s}$ kiáramlási sebessége kiáramlási keresztmetszetben, ahol p_0 a nyomás. A csőből kiáramló levegő áramvonalai párhuzamosak.

FELTTELEK: A teremben a nyomás mindenütt $p_0=10^5\text{Pa}$. Stacionárius és súrlódásmentes az áramlás, a közeg összenyomhatatlan ($\rho=1,25\text{kg/m}^3$). A gravitációs térerősségből származó erőhatást hanyagolja el!

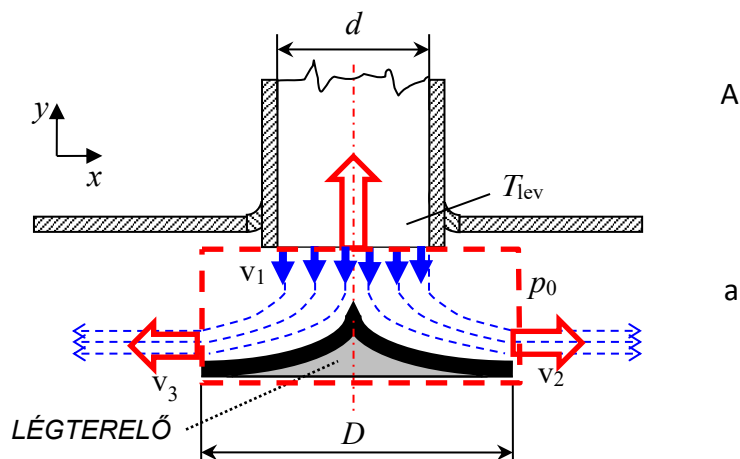
ADATOK: $D = 200\text{ mm}$, $d = 100\text{ mm}$

KÉRDÉSEK:

a) Számítsa ki a légtelítőről leáramló levegő keresztmetszet (=hengerpalást) magasságát és sebességét! $H=?$; $v_2=?$, $v_3=?$

b) Határozza meg a légtelítő idomra ható erőt! $R=?$ $R_x=?$, $R_y=?$

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



MEGOLDÁS

A folytonosság tételét felírjuk az A_1 kiáramlási keresztmetszet (kör) és a légtelítő idomom eltérülő, arról leáramló légsugár (ismeretlen H magasságú hengerpalást) között: $v_1 \cdot A_1 = v_2 \cdot A_2$, ahol $v_1=10\text{m/s}$ és $A_1=d^2\pi/4=7,85398 \cdot 10^{-3}\text{ m}^2$ ismert. A légtelítő idomon eltérülő légsugár a megadott feltételek szerint egy D átmérőjű is ismeretlen H magasságú hengerpalást keresztmetszetben ($A_2=D\pi H$) áramlik le az idomról a mennyezettel párhuzamosan. Itt v_2 sebesség érvényes a A_2 keresztmetszeten a terület mentén mindenhol. A leáramló légsugár hengerpalást $A_2=D\pi H$ keresztmetszetének magassága (H) nem ismert, de a Bernoulli-egyenlet és a folytonosság tétel segít. A feltételek szerinti stacioner Bernoulli-egyenletet felírva „1” és „2” pontok közé (amelyekben p_0 érvényes „1” és „2” pontokban is $p_0=p_1=p_2$) a sebességekre kapjuk: $v_1=v_2=10\text{m/s}$. Ez alapján a folytonosság tétele szerint $A_1=A_2$, azaz $d^2\pi/4= D\pi H$, azaz az ismeretlen magasság értéke: $H=(d^2\pi/4)/(D\pi)=(d^2/4)/(D)=0,1^2/4/0,2=0,0125\text{m}=12,5\text{mm}$.

Ha ezt a metszetet síkáramlásnak tekintjük, akkor $A_2=A_3=A_1/2$ szimmetria okokból, nincs szükség a H magasságra, és a leáramló légsugár a jobboldali A_2 keresztmetszeten és az baloldali A_3 keresztmetszeten azonos sebességű a v_1 értékkel: $v_1=v_2=v_3=10\text{m/s}$. (Lásd Bernoulli-egyenletet felírva „1” és „2” illetve „1” és „3” pontok közé.)

Az $A_{e.f}$ felvétele (lásd ábra), valamint $(x \rightarrow, y \uparrow)$ irányítottágú koordinátarendszer felvétele az első lépés. A nyomás az $A_{e.f}$ ellenőrző felületen mindenhol p_0 . A sűrűség állandó. Stacioner állapot, erőter elhanyagolva, súrlódásmentes közeg.

Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete:

$$\rho_2 v_2^2 A_2 - \rho_3 v_3^2 A_3 = -R_x$$

Mivel ρ , v , A és a p is azonos a „2” és „3” keresztmetszetben, így $R_x=0\text{N}$.

Az impulzustétel **y irányban** felírt komponensegyenlet:

$$+\rho_1 v_1^2 A_1 = -R_y$$

Adatokat behelyettesítve kapjuk: $R_y = -1,25 \cdot 10^2 \cdot 7,85398 \cdot 10^{-3} = -0,982\text{ N}$

PÉLDA (impulzustétel $\rho \neq$ állandó áramlás esetén Δp kiszámítására)

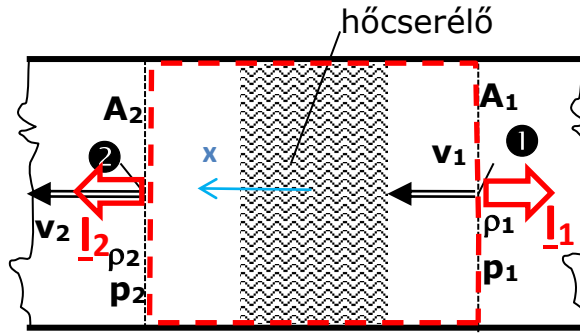
(A nem állandó sűrűségű közegáramlás esetén Bernoulli-egyenlet nem alkalmazható, de impulzustétel igen.)

Egy vízszintes tengelyű, $A_1=A_2=2\text{m}^2$ állandó keresztmetszetű hőcserélővel az „1” és „2” keresztmetszetek között a (balra) áramló $\rho_1=0,8\text{kg/m}^3$ sűrűségű forró füstgázt **lehűtjük**, mely következtében sűrűsége $\rho_2=1,1\text{kg/m}^3$ lesz. Ismert az „1 pontbeli $v_1=20\text{m/s}$ áramlási átlagsebesség. **FELTÉTELEK:** $\mu=0$;

stacioner állapot, a hőcserélőre ható erő és a folyadékra ható súlyerő elhanyagolható.

KÉRDÉS: Határozza meg az „1” ill. „2” keresztmetszetek közötti $\Delta p_{12}=(p_1-p_2)$ nyomáskülönbség értékét! $\Delta p_{12}=?$ [Pa]

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



MEGOLDÁS

A Bernoulli-egyenlet elvi hiba lenne felírni „1” és „2” pontok között, hiszen nem elhanyagolható ($\Delta\rho>5\%$) mértékben változik sűrűség!

Az összenyomható közeg stacioner áramlása esetén érvényes folytonosság tétel ($q_m=\rho v A =$ állandó tömegáram) előírása alapján v_2 sebesség kiszámítható, hiszen $v_1=20\text{m/s}$ ismert és ismertek a sűrűségek és keresztmetszetek. Mivel $A_1=A_2$, így $v_2=v_1\cdot\rho_1/\rho_2$.

A vízszintes tengely ($z=\text{áll.}$, a súlyerő elhanyagolható) elegendő az impulzustételnek csak a vízszintes csőtengely, azaz az x irányú komponens-egyenletét felírunk, melyből a keresett nyomáskülönbség meghatározható, mivel a hőcserélőre ható R erő elhanyagolható.

Az ellenőrző felületbe beáramló, illetve abból kiáramló közeg átlagsebességei ismertek, de a nyomás nem. Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete az I_1 és I_2 impulzusáram vektorok x komponenseivel:

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

ahol a nyomáseloszlásból származó erő x komponense:

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

Ezzel az „1” ill. „2” keresztmetszetek közötti $\Delta p_{12}=(p_1-p_2)$ nyomáskülönbség értéke számítható: a folytonosság tételéből az azonos $A_1=A_2$ keresztmetszetek miatt kapjuk:

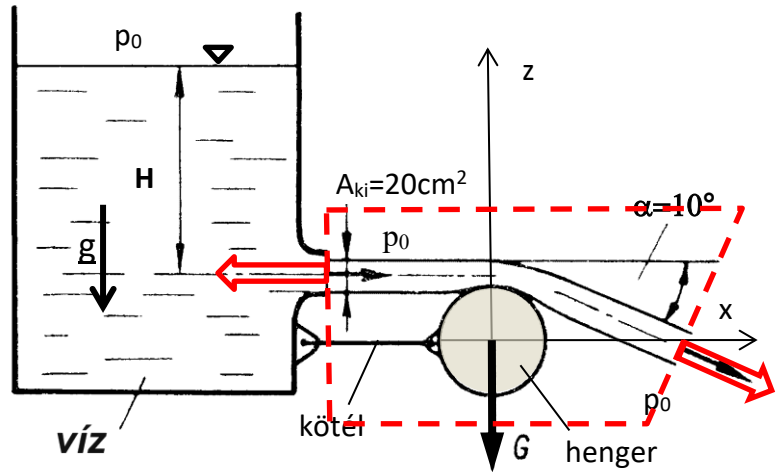
$$v_2=v_1(\rho_1/\rho_2)=20\cdot(0,8/1,1)=14,55\text{m/s}$$

$$\Delta p_{12}=(p_1-p_2) = \rho_2 v_2^2 - \rho_1 v_1^2 = 1,1\cdot 14,55^2 - 0,8\cdot 20^2 = - 87,3\text{Pa}$$

(A nyomásokra itt $p_1<p_2$ érvényes, mivel a közeget lehűtöttük. Ha fűtőszállal melegítenénk, akkor $p_1>p_2$ eredményt kapnánk, lásd előadás.)

PÉLDA (impulzustétel)

(Coanda- effektus) Egy felül nyitott, $H=11,25\text{m}$ vízszintig töltött tartályból víz ($\rho_{\text{víz}}=1000\text{kg/m}^3$) szabadsugár áramlik ki x irányba vízszintesen a tartály $A_{\text{ki}}=20\text{cm}^2$ kör keresztmetszetű alsó nyílásán. Egy ismeretlen G súlyú henger a tartály aljához vízszintes (x tengellyel párhuzamos) kötéllel van kikötve. A henger az ábrán látható helyzetében egyensúlyban van, mivel a vízszögár a henger felületén eltérül a Coanda-effektus miatt, és az ábrán jelölt $\alpha=10^\circ$ szögben áramlik le.



FELTÉTELEK: $\rho=\text{áll.}; g=10\text{N/kg}; p_0=10^5\text{Pa}$; stacioner áramlás, a tartályon kívüli folyadék szabadsugárja a nehézségi erőter hatása elhanyagolható.

KÉRDÉSEK:

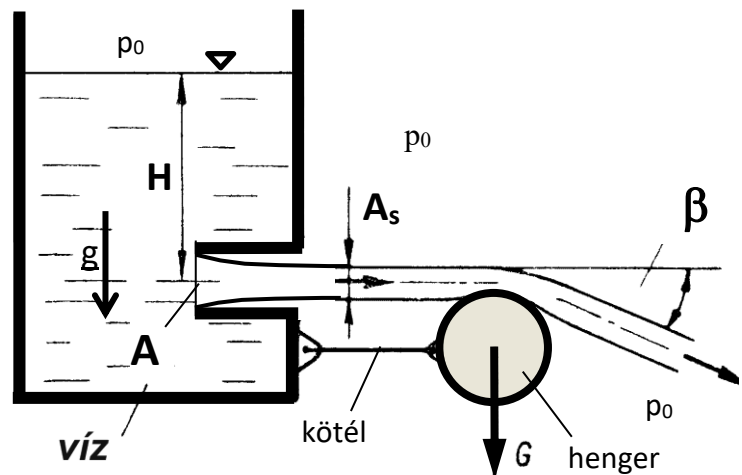
a) Mekkora sebességgel áramlik ki a víz a tartályból?	$v_{\text{ki}}=?$ [m/s]
b) Mekkora G súlyú hengert tart meg az eltérülő vízszögár?	$G=?$ [N]
c) Mekkora a hengert tartó kötélerő?	$F_{\text{kötél}}=?$ [N]

MEGJEGYZÉS: Kérem, hogy az ábrába berajzolt (x,z) koordinátarendszert használja és rajzolja be az ábrába a megoldásához használt ellenőrző felületet!

MEGOLDÁS (a lap túloldalán is folytathatja)

PÉLDA (impulzustétel)

Egy $H=5\text{m}$ szintig vízzel töltött, a p_0 nyomásra felül nyitott (szabadfelszínű) tartály oldalfalán befelé kialakított csőcsanak keresztmetszete $A=0,001\text{m}^2$. Az ilyen kialakítású kiömlőnyílás az ún. Borda-féle kiömlőnyílás, amelynek ideális közegre levezetett elméleti kontrakciós tényező $\alpha_{\text{elm}}=0,5$. De jelen esetben a valós kontrakciós tényező értéke legyen $\alpha_{\text{valós}}=0,6$. A nyíláson kiáramló, vízszintes tengelyű vízszögár keresztmetszete A_s nagyságúra kontrahálódik, ahol az



áramvonalak már párhuzamos egyeneseknek tekinthetők. A víz szabadsugár egy ismeretlen $G[\text{N}]$ súlyú hengert tart egyensúlyban: a tartályhoz a henger vízszintes (súlytalan) kötéllel van kikötve, és a vízszögár a henger felszínén az ún. Coanda-effektus miatt lefelé $\beta=15^\circ$ irányban eltérül.

FELTÉTELEK: $\rho=\text{áll.}; \text{stac.}; A_{\text{tartály}} \gg A$; Az erőter hatása elhanyagolható a víz szabadsugár esetében.

ADATOK: $H=5\text{m}; A=0,001\text{m}^2; p_0=10^5\text{Pa}; \rho_{\text{víz}}=10^3\text{kg/m}^3; g=10\text{N/kg}; \beta=15^\circ$

KÉRDÉSEK: A) Határozza meg a hengerre ható \underline{R} erőt!

B) Mekkora a henger súlya ebben az egyensúlyi állapotban, és mekkora 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 (a lap túloldalán is folytathatja)

PÉLDA (impulzustétel)

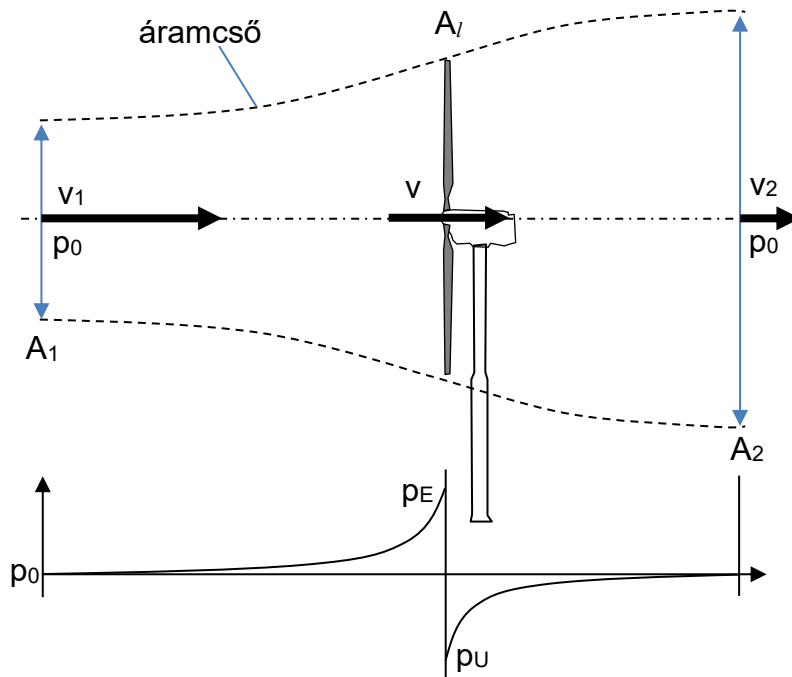
Egy vízszintes tengelyű szélturbina a járókereke $\varnothing D=50\text{m}$ átmérőjű (lásd ábra A_l keresztmetszet). Állandó $v_1=43,2\text{km/h}$ szélsősebesség mellett a turbina jól tervezett lapátozásán $v=8\text{m/s}$ a levegő átlagos átáramlási sebessége optimális fordulatszám és $v_2=1/3 \cdot v_1=4\text{m/s}$ esetén. Az áramlásra jellemző képzeletbeli áramcső az ábrán látható; az alsó diagram pedig a nyomáseloszlást mutatja.

FELTÉTELEK: $\mu=0$; $\rho=\text{állandó}$; stacioner állapot; hanyagoljon el a turbina lapátozásán kívül minden más szilárd testre ható erőt!

ADATOK: $\rho_{\text{lev}}=1,2\text{kg/m}^3$; $D=50\text{m}$; $p_0=10^5\text{Pa}$

KÉRDÉSEK:

- A) Számítsa ki a szélturbina lapátozására ható erőt ($R_x=?$ [N]) és ebben az állapotban a szélturbina elméleti maximális teljesítményét! $P_{\text{max,elm}}=?$ [W]
- B) Számítással igazolja, hogy fele ekkora szélsősebesség esetén egy $A_l=1\text{m}^2$ kisméretű szélturbina elméleti maximális teljesítménye elég-e egy 10W-os fogyasztó (pl. telefontöltő) működtetéséhez!



MEGOLDÁS (A lap túloldalán is folytathatja a megoldást)

PÉLDA (impulzustétel)

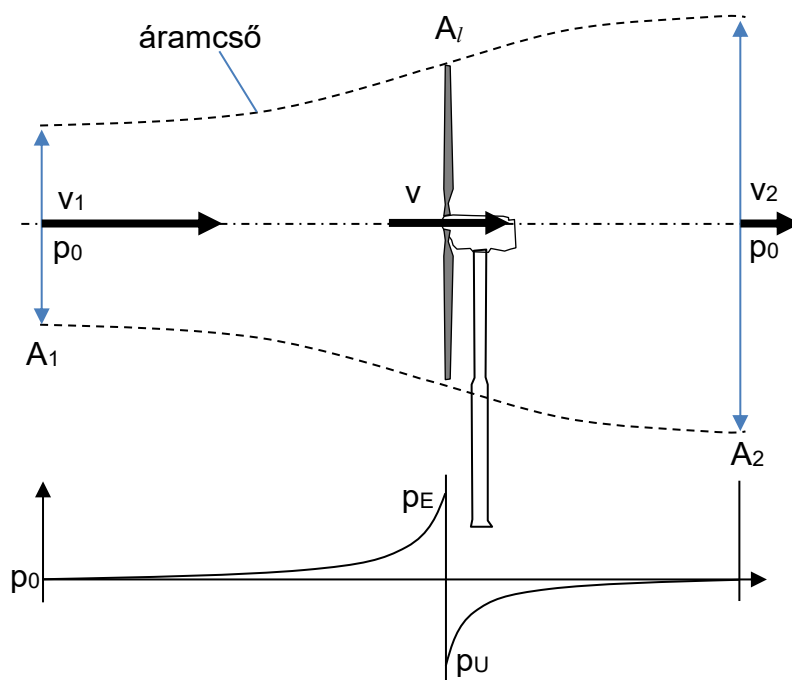
Egy vízszintes tengelyű szélturbina a járókereke $\varnothing D=80\text{m}$ átmérőjű (lásd ábra A_l keresztmetszet). Állandó $v_1=21,6\text{km/h}$ szélsősebesség mellett a turbina jól tervezett lapátozásán $v=4\text{m/s}$ a levegő átlagos átáramlási sebessége optimális fordulatszám és $v_2=1/3 \cdot v_1=2\text{m/s}$ esetén. Az áramlásra jellemző képzeletbeli áramcső az ábrán látható; az alsó diagram pedig a nyomáseloszlást mutatja.

FELTÉTELEK: $\mu=0$; $\rho=\text{állandó}$; stacioner állapot; hanyagoljon el a szélturbina lapátozásán kívül minden más szilárd testre ható erőt!

ADATOK: $\rho_{\text{lev}}=1,2\text{kg/m}^3$; $D=80\text{m}$; $p_0=10^5\text{Pa}$

KÉRDÉSEK:

- C) Számítsa ki a szélturbina lapátozására ható erőt! $R_x=?$ [N]
- D) Számítsa ki ebben az állapotban a szélturbina elméleti maximális teljesítményét! $P_{\text{max,elm}}=?$ [W]
- E) Számítással igazolja, hogy fele ekkora szélsősebesség esetén egy kisméretű $A_l=1\text{m}^2$ szélturbina elméleti maximális teljesítménye elég-e egy 100W-os fogyasztó (pl. izzó) működtetéséhez!



MEGOLDÁS (A lap túloldalán is folytathatja a megoldást)

PÉLDA (Impulzustétel)

Az áramlás irányában egy hirtelen kiszélesedő csőszakaszt (egy **hirtelen keresztmetszet-növekedést**, az ún. **Borda-Carnot idomot**) mutat az ábra. A vízszintes tengelyű idomon keresztül víz áramlik a p_0 nyomású szabadba. Stacioner áramlási állapot, összenyomhatatlan közeg.

Adatok:

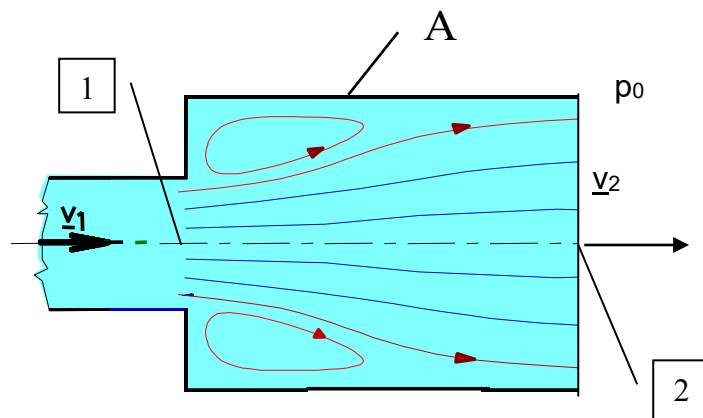
$$v_1 = 12 \frac{m}{s}, A_1 = 0.01 m^2, A_2 = 0.05 m^2$$

$$p_2 = p_0 = 10^5 Pa, \rho = 1000 \frac{kg}{m^3}$$

Kérdések:

A) Mekkora nyomáskülönbség jön létre az 1 és 2 keresztmetszetek között? $(p_1 - p_2) = ?$ [Pa]

B) Mekkora és milyen irányú \underline{R} erő hat a Borda-Carnot idomra?



MEGOLDÁS