

5.GYAKORLAT (10. oktatási hét)

Lehetséges témakörök a 10. heti 5. gyakorlatra:

Impulzustétel és alkalmazásai: áramlásba helyezett testre ható erő számítása: pl. álló / mozgó lyukas tárcsa, egyéb idom, csőkönyök, csőív, csővégi (szűkülő/bővülő) idom.

Ezek után KÉK színnel jelölve a következő 11. heti előadásban impulzustétel tananyaghoz tárgyalandó további számpéldák is szerepelnek, önálló feldolgozásra, gyakorlásra.

- Nem állandó sűrűségű ($\rho \neq \text{állandó}$) közegáramlásban Δp meghatározása
- Borda-féle kifolyónyílás, α_s kontrakciós tényező
- Coanda-effektus
- Légcsavar sugárelmélete (légcsavar, szélturbina)
- Borda-Carnot idom nyomásvesztése

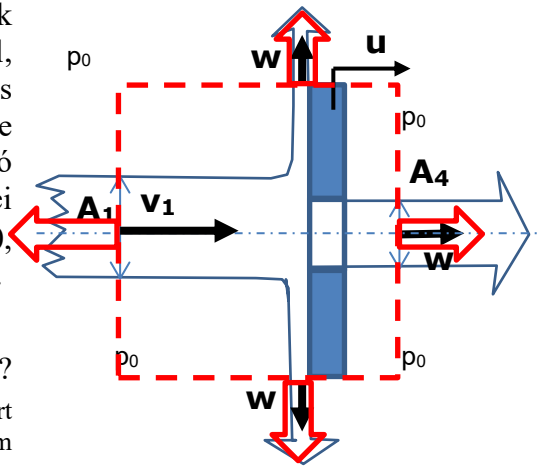
PÉLDA (impulzustétel)

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 nyíllal jelöltek. **FELTÉTELEK:** $\rho=\text{áll.}$, $\mu=0$, a szabadsugárra a nehézségi erőter 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 koordináta-rendszert és az ellenőrző felületet! A példa megoldása ezek nélkül nem értelmezhető!



MEGOLDÁS

Az $A_{e.f.}$ felvétele, valamint a koordináta-rendszer felvétele az első lépés. Legyenek pl. $(x \rightarrow, y \uparrow)$ irányítottságúak 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) koordináta-rendszerben 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:

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

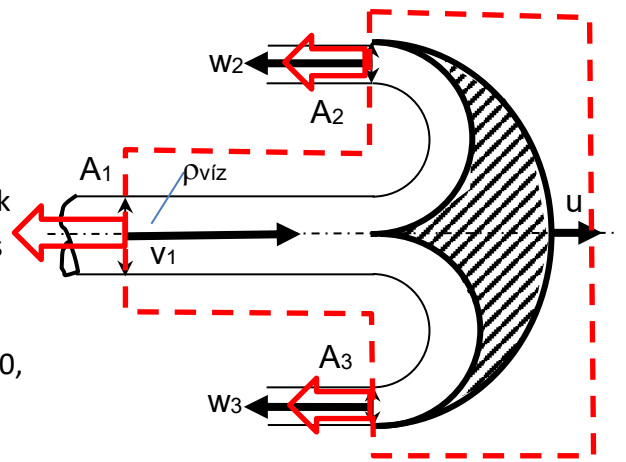
C) $u = -20\text{m/s}$ (rááramló vízszugárral szemben mozgó tárcsa): Az 1-2, 1-3, 1-4 áramvonalakon relatív (tárcsához rögzített) koordináta-rendszerben felírt Bernoulli-egyenletekből $w_1=w_2=w_3=w_4=50-(-20)=70\text{m/s}$. ($\underline{w}=\underline{v}-\underline{u}$) Az impulzustétel x ill. y irányban 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 sebességei 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 koordináta-rendszert 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 koordináta-rendszer 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 erő komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, majd \underline{R} nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható. $R_x=18\text{kN}$ és $R_y=0\text{N}$

VÁLTOZAT:

$$\alpha=30^\circ$$

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

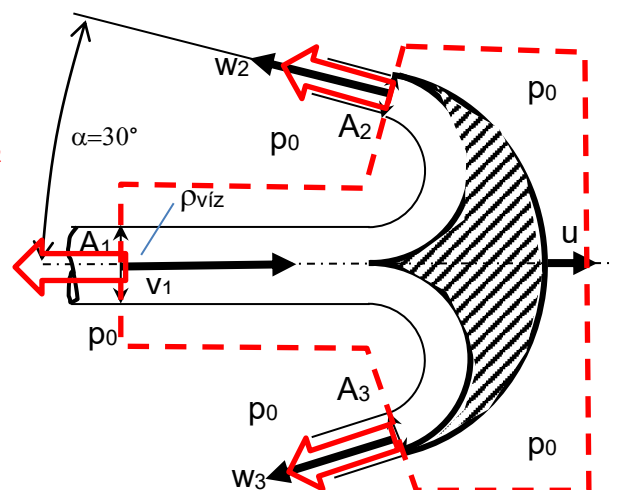
Az impulzustétel **x irányban** felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

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

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



VÁLTOZAT: aszimmetrikus idom)

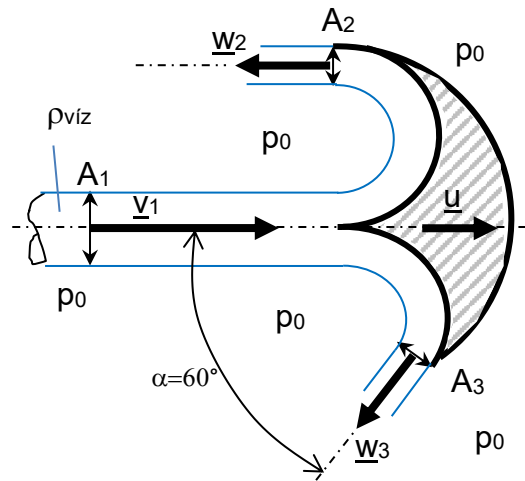
Egy $A_1=0,01\text{m}^2$ keresztmetszetű víz szabad sugar $v_1=50\text{m/s}$ abszolút sebességgel áramlik rá az $u=20\text{m/s}$ sebességgel vele egyirányba mozgó íves aszimmetrikus turbinalapátra. (Ez ábrán a sraffozással jelölt idom.) Az ábrán a „2” és „3” keresztmetszetekben a relatív \underline{w} sebességvektorokkal ($\underline{w}=\underline{v}-\underline{u}$) 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 erőter 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 \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)

Az \underline{I}_1 impulzusáram vektornak csak x irányú, az \underline{I}_2 impulzusáram vektornak csak y irányú, míg az \underline{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 erő komponenseire fenti két komponensegyenlet rendezhető, R_x és R_y , majd \underline{R} nagysága és iránya kiszámítható, felrajzolható.

PÉLDA (impulzustétel)

Az $A=10\text{cm}^2$ keresztmetszetű víz szabad sugar 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 vízszögrelatív sebességvektora (\underline{w}_2) az ábrán nyíllal jelölt.

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

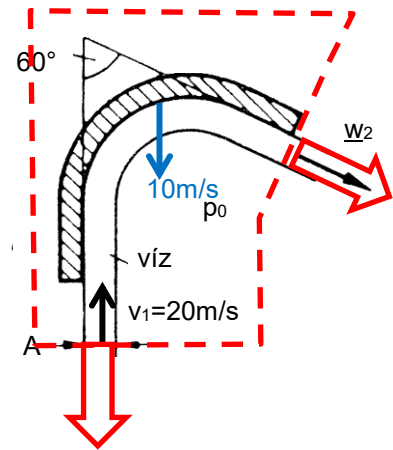
ADATOK: $p_0=10^5\text{Pa}$, $g=10\text{N/kg}$; $\rho=1000\text{kg/m}^3$

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

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

A)

A rááramló vízszögrelatív 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 vízszögrelatív 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 erő 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” keresztmetszeti 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” keresztmetszeti átlagsebessége: $v_1=30\text{ m/s}$. **FELTÉTELEK:** $\mu=0$; $\rho=\text{áll.}$; stacioner áramlás, a folyadékra ható súlyerő elhanyagolható.

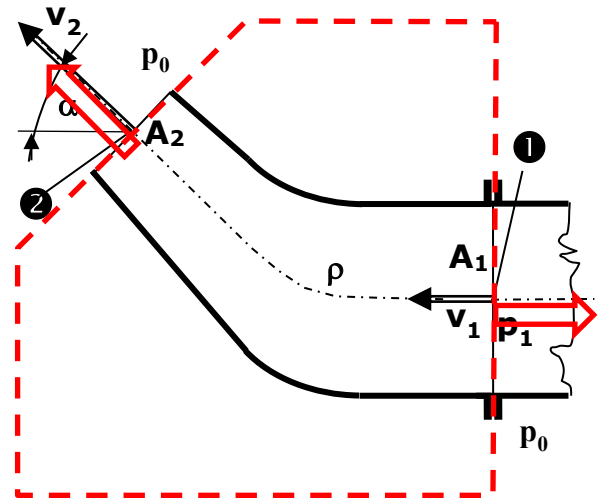
ADATOK:

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

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

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 relatív rendszerben:

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

Ahol a nyomáseloszlásból származó erő x irányú komponense:

$$- \int_{Ax} p d\underline{A} = -(p_1 A_1 - p_0 A_1) = (p_0 - p_1) A_1$$

Az impulzustétel y irányban felírt komponensegyenlete relatív rendszerben:

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

Ahol a nyomáseloszlásból származó erő y irányú komponense:

$$- \int_{Ay} p d\underline{A} = 0$$

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

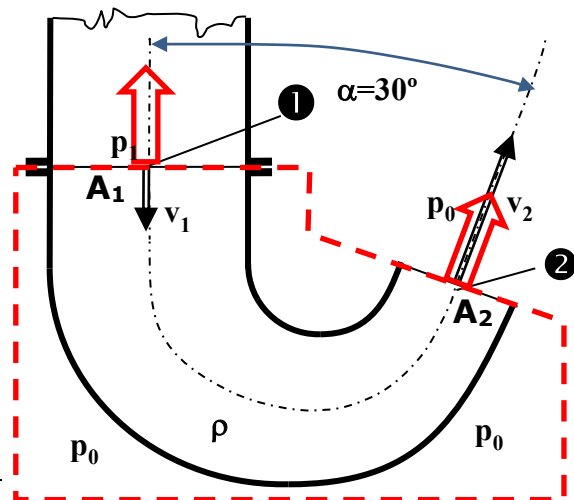
PÉLDA (impulzustétel)

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 erőter hatása elhanyagolható.

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

Megjegyzés: Kérem, rajzolja 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: $v_1=20/\text{s}$, $v_2=40\text{m/s}$

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

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

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

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

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

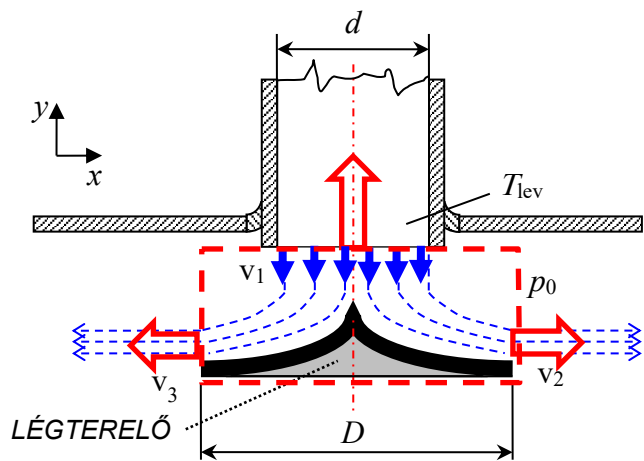
Ahol a nyomáseloszlásból származó erő y irányú komponense:

$$- \int_{Ay} p d\underline{A} = -(p_1 A_1 - p_0 A_1) = -(p_1 - p_0) A_1$$

A ható erő 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)

A mellékelt ábrán egy kúpos kialakítású, szimmetrikus mennyezeti légbefúvóegység látható, átmérője $\varnothing D=200\text{mm}$. A $\varnothing d=100\text{mm}$ 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 a 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

Folytonosság tételét felírjuk az A_1 kiáramlási keresztmetszet (kör) és az idomról leáramló légsugár (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 keresztmetszeten áramlik le az idomról a mennyezettel párhuzamosan. Itt v_2 sebesség érvényes körben mindenhol és $A_1=A_2$. A leáramló légsugár hengerpalást $A_2=D\pi H$ keresztmetszetének magassága (H) nem ismert. 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 $A_1=A_2$. Így az ismeretlen magasság értéke: $H= d^2\pi/4/D=0,039269908\text{m}=39,3\text{mm}$.

Ha a 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, erőtér 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)

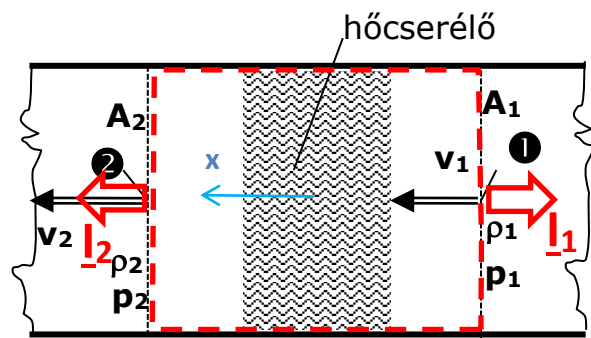
(A nem állandó sűrűségű közegáramlás esetén Bernoulli-egyenlet nem alkalmazható, de impulzustétel igen.)

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 koordináta-rendszert és az ellenőrző felületet! A példa megoldása ezek nélkül nem értelmezhető!



MEGOLDÁS

Lásd előadás.

A Bernoulli-egyenlet elvi hiba lenne felírni „1” és „2” pontok között, hiszen nem elhanyagolható mértékben változik a sűrűség!

Az összenyomható közeg stacioner áramlása esetén érvényes a folytonosság tétele:

($q_m = \rho v A =$ állandó) alapján v_2 sebesség kiszámítható, hiszen $v_1=20\text{m/s}$ ismert és ismertek a sűrűségek és a keresztmetszetek. Mivel $A_1=A_2$, így $v_2=v_1 \cdot \rho_1 / \rho_2$.

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

Az ellenőrző felületbe beáramló illetve abból kiáramló sebességek ismertek, de a nyomás nem.

Az impulzustétel x irányban felírt komponensegyenlete az \underline{I}_1 és \underline{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 tételével azonos keresztmetszet miatt kapjuk:

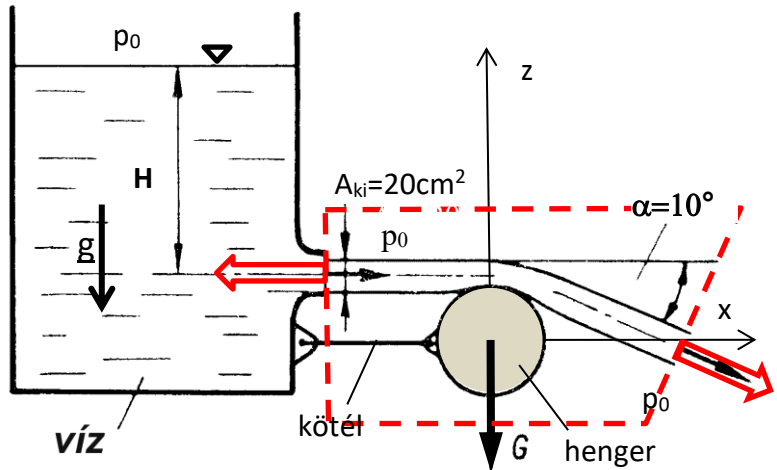
$$v_2 = v_1 (\rho_1 / \rho_2) = 20 \cdot (0,8 / 1,1) = 14,55 \text{ m/s}$$

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

(A nyomásokra $p_1 < p_2$ 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) kötéllal van kikötve. A henger az ábrán látható helyzetében egyensúlyban van, mivel a vízszöglet 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 szabadsugárra 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 vízszöglet?	$G=?$	[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)

Lásd előadás.

PÉLDA (impulzustétel)

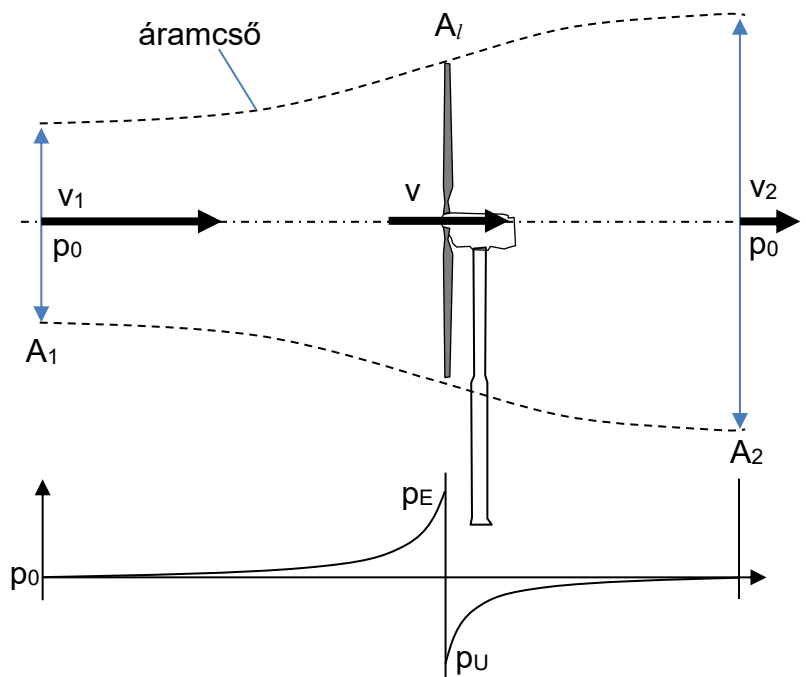
Egy vízszintes tengelyű szélturbina a járókereke $\varnothing D=50\text{m}$ átmérőjű (lásd ábra A_l keresztmetszet). Állandó $v_1=43,2\text{km/h}$ szélesség mellett a turbina jól tervezett lapátozásán $v=8\text{m/s}$ a levegő átlagos átáramlási sebessége optimális fordulatszám és $v_2=1/3 \cdot v_1=4\text{m/s}$ 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 szélesség esetén egy $A_l=1\text{m}^2$ kisméretű szélturbina elméleti maximális teljesítménye elég-e egy 10W-os fogyasztó (pl. teleföntöltő) működtetéséhez!



MEGOLDÁS (A lap túloldalán is folytathatja a megoldást)

Lásd előadás.

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:

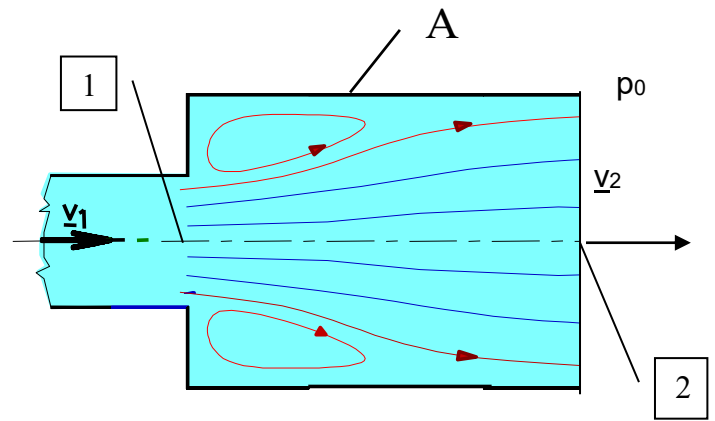
$$v_1 = 12 \frac{m}{s}, A_1 = 0.01 m^2, A_2 = 0.05 m^2$$

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

Kérdések:

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

B) Mekkora és milyen irányú **R** erő hat a Borda-Carnot idomra?



MEGOLDÁS

Lásd előadás.