

Áramlástan feladatgyűjtemény

Az energetikai mérnöki BSc és gépészmérnöki BSc képzések
Áramlástan című tárgyához

7. gyakorlat

Impulzustétel

Összeállította:

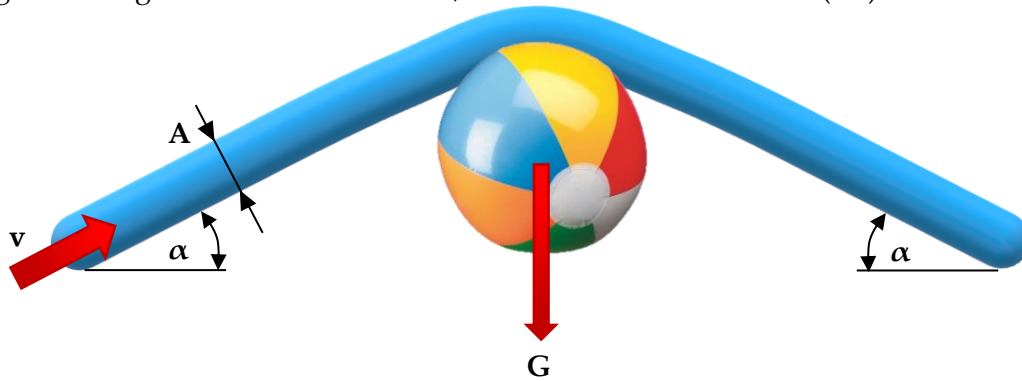
Lukács Eszter

Dr. Istók Balázs

Dr. Benedek Tamás

LABDÁN ELHAJLÓ VÍZSUGÁR

Az ábrán látható balról érkező víz szabadsugár a Coanda-effektus révén hozzátapad a labda felületéhez és azon 2α szöggel eltérül. Az áramvonalak görbültsége miatt a vízszög és a labda érintkezésénél a nyomás a környezeti nyomáshoz képest lecsökken, melynek következtében a labdára felfelé ható erő ébred. Megfelelő paraméterek esetén ez az erő a labda súlyát képes kompenzálni. A feladat egyszerűsítése érdekében a súrlódástól és a vízszögárra ható gravitációtól eltekintünk, az áramlást síkáramlásnak (2D) feltételezzük.



Kérdés: Mekkora súlyú labdát tud megtartani a vízszögár?

Adatok: $v_1=10\text{m/s}$; $\rho=1000\text{kg/m}^3$; $A=10\text{cm}^2$; $\alpha=15^\circ$

MEGOLDÁS

Kezdeti megfontolások: a következőkben bemutatott alapelveket célszerű minden impulzus-tétellel megoldani kívánt feladatra alkalmazni.

Az impulzustétel általános alakja a következőképpen írható fel:

$$\frac{\partial}{\partial t} \int \rho \cdot \underline{v} \cdot dV + \int \underline{v} \cdot \rho \cdot \underline{v} \cdot dA = \int \rho \cdot \underline{g} \cdot dV - \int p \cdot dA - \underline{R} + \underline{S}$$

I
II
III
IV
V
VI

, ahol I az eredő mozgásmennyiség lokális megváltozása (instacionárius tag), II az impulzusáram, III a térerősségből származó erő, IV a nyomásból származó erő, V az áramlásban lévő szilárd testre ható erő, VI pedig a súrlódásból származó erő. A következő megfontolásokkal élve az impulzus-tétel jelentősen egyszerűbb alakra hozható:

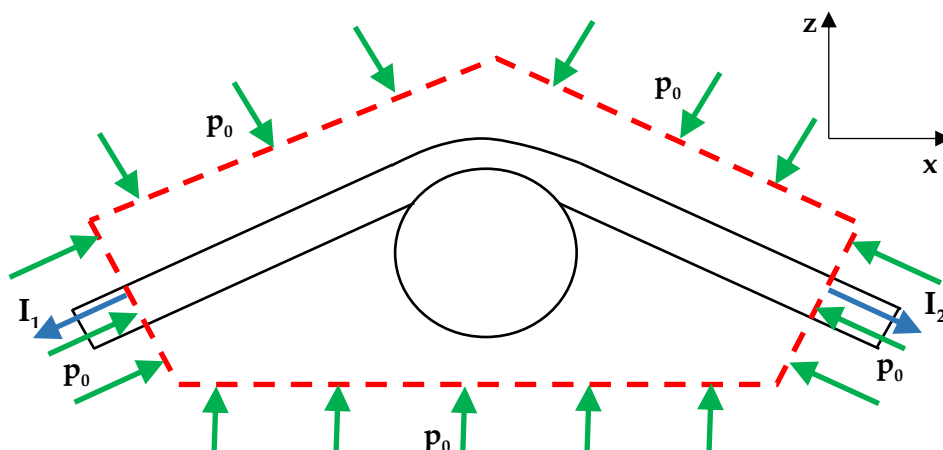
1. Stacionárius az áramlás vagy azzá tudjuk tenni pl. együtt mozgó koordináta-rendszerből vizsgálva a feladatot? Ha igen, $I. \text{tag} = 0$. Az ügyesen megválasztott koordináta-rendszert tüntessük fel az ábrán.
2. Rajzoljuk be az ellenőrző felületet: (1) ha testre ható erőt keresünk, legyen benne a test ($V. \text{tag}$), (2) ahol az ellenőrző felületen keresztül átáramlás van, ott a felület legyen merőleges az átáramlásra.
3. Rajzoljuk be az ábrába az impulzusáram-vektorokat ($II. \text{tag}$), melyek
 - nagysága: $I = q_m v = \rho v^2 A$
 - iránya: párhuzamos \underline{v} -vel
 - irányítottága: a zárt ellenőrző felületből mindig **kifelé** mutat

- Rajzoljuk be az ábrába az nyomásból származó erővektorokat (IV. tag), melyek
 - nagysága: $P = pA$
 - iránya: merőleges a felületre
 - irányítottága: a zárt ellenőrző felületbe mindig **befelé** mutat
- Vizsgáljuk meg, hogy eltekinthetünk-e a súrlódás hatásától (VI. tag)
- Írjuk fel az impulzus-tételből származó komponens-egyenleteket x , y és z irányba.
- Ne feledjük, hogy a kontinuitás és a Bernoulli-egyenlet továbbra is jó szolgálatot tehetnek a feladat megoldása során.

Az impulzustétel egyszerűsített formája súrlódásmentes, stacioner esetre a térerő elhanyagolásával a következő alakot ölti:

$$\sum \underline{I} = \sum \underline{P} - \underline{R}$$

Az alábbi ábrán pirossal jelöltük az ellenőrző felületet, kékkel az impulzus-áram vektorokat és zölddel a nyomásvektorokat, valamint feltüntettük a feladatmegoldáshoz használt koordináta-rendszert.



Bernoulli egyenlet az 1 belépő és a 2 kilépő keresztmetszet között:

$$p_1 + \rho \cdot U_1 + \frac{\rho}{2} \cdot v_1^2 = p_2 + \rho \cdot U_2 + \frac{\rho}{2} \cdot v_2^2$$

- $U_1 \cong U_2$
- $p_1 = p_2 = p_0 \leftarrow$ mert szabad áramlás, és az áramvonalak párhuzamos egyenesek az átáramlási keresztmetszetekben

Ebből következően a sugárban a sebesség állandó:

$$v_1 = v_2 = v$$

Kontinuitási egyenlet, a belépő és kilépő tömegáram azonos, a víz sűrűsége állandónak tekinthető:

$$q_{m,1} = q_{m,2} = q_m; \rho = const. \rightarrow A_1 v_1 = A_2 v_2$$

A Bernoulli-egyenletből láttuk, hogy $v_1 = v_2$, hiszen a nyomás és a potenciál azonos, ezért a vízszög belépő és kilépő keresztmetszete azonos:

$$A_1 = A_2 = A$$

Az **impulzustétel** stationer, súrlódásmentes esetre, a súlyerő elhanyagolható és szilárd test van az ellenőrző felületen belül:

$$\sum \underline{I}_i = \sum \underline{P} - \underline{R}$$

A nyomás az ellenőrző felületen mindenhol légköri (szabadsugár): $\sum \underline{P} = 0$

Az impulzusáram az 1-es keresztmetszetben:

$$|\underline{I}_1| = q_{m,1} \cdot v_1 = q_m \cdot v$$

$$I_{1,x} = -q_m \cdot v_{1,x} = -q_m \cdot v \cdot \cos \alpha$$

$$I_{1,y} = 0$$

$$I_{1,z} = -q_m \cdot v_{1,y} = -q_m \cdot v \cdot \sin \alpha$$

Az impulzusáram az 2-es keresztmetszetben:

$$|\underline{I}_2| = q_{m,2} \cdot v_2 = q_m \cdot v$$

$$I_{2,x} = q_m \cdot v_{2,x} = q_m \cdot v \cdot \cos \alpha$$

$$I_{2,y} = 0$$

$$I_{2,z} = q_m \cdot v_{2,y} = -q_m \cdot v \cdot \sin \alpha$$

Komponens egyenletek:

- x-irány:

$$I_{1,x} + I_{2,x} = -R_x$$

$$R_x = q_m \cdot v \cdot \cos \alpha - q_m \cdot v \cdot \cos \alpha = 0$$

- y-irány: abban az irányban nincsenek vektorkomponensek

- z-irány:

$$I_{1,z} + I_{2,z} = -R_z$$

$$-R_z = -q_m \cdot v \cdot \sin \alpha - q_m \cdot v \cdot \sin \alpha = -2 \cdot q_m \cdot v \cdot \sin \alpha =$$

$$= -2 \cdot \rho v^2 A \cdot \sin \alpha = -2 \cdot 1000 \cdot 10^2 \cdot 10 \cdot 10^{-4} \cdot \sin 15^\circ = -51 \text{ N}$$

Mivel a labda egyensúlyban van, a rá ható erők eredője 0, tehát $-R_z$ meg fog egyezni a labda súlyával:

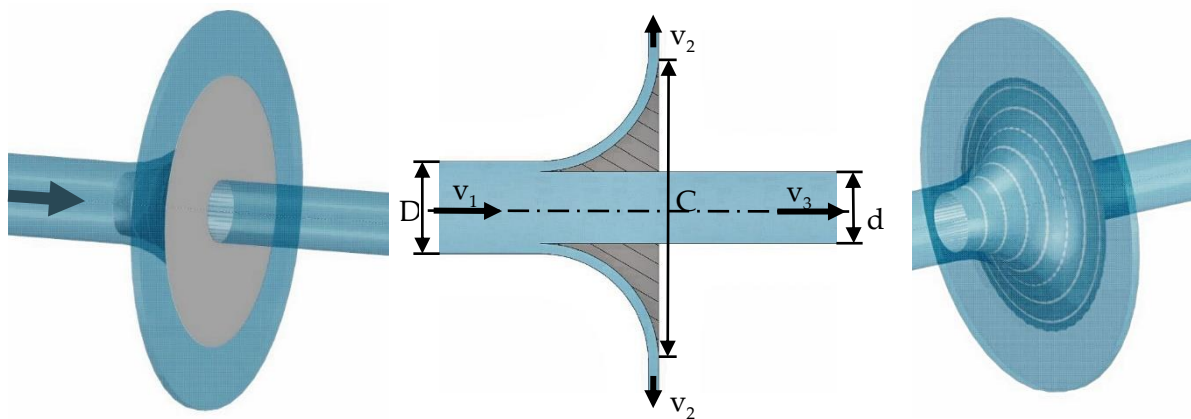
$$\underline{G} = \begin{bmatrix} 0 \\ 0 \\ -51 \end{bmatrix} \text{ N}$$

Érdekesség, hogy mivel a labda tetején görbült az áramvonal, itt radiális irányban nyomásgradiens alakul ki, azaz a labda vízsugárral érintkező felszínén légköri alatti nyomáseloszlás lesz. Mivel a labda alján a nyomáseloszlás légköri, a nyomáskülönbség fent tartja a sugárban a labdát!

LIKAS TÁRCSA

A mellékelt ábrán látható vízszintes tengelyű, középen $d=70\text{mm}$ átmérőjű furattal rendelkező hengeres kúpra $D=90\text{mm}$ átmérőjű, $v_1=15\text{m/s}$ sebességű alkohol szabadsugár áramlik. A kúp és a rááramló szabadsugár tengelye azonos. A furatban a folyadék a teljes kereszt-metszetet kitölti. A kúp peremén, melynek átmérője $C=300\text{mm}$, a folyadék a belépésre merőlegesen irányban távozik.

A folyadékra a súrlódásból és térerősségből származó erőhatások elhanyagolhatók.



- Kérdés:**
- Határozza meg a testre ható erőt!
 - Határozza meg a peremen kilépő közeg vastagságát (*b*)!

Adatok: $d = 70\text{ mm}$; $D = 90\text{ mm}$; $C = 300\text{ mm}$; $v_1 = 15\text{ m/s}$; $\rho = 740\text{ kg/m}^3$; $p_0 = 10^5\text{ Pa}$

MEGOLDÁS

a) feladatrészt:

Rajzoljuk be az ábrába a felvett (henger)koordináta-rendszert, az ellenőrző felületet és az impulzusáram- és nyomásvektorokat!

Bernoulli-egyenlet az 1-2 és 1-3 pontok közé:

$$p_1 + \rho \cdot U_1 + \frac{\rho}{2} \cdot v_1^2 = p_2 + \rho \cdot U_2 + \frac{\rho}{2} \cdot v_2^2$$

$$p_1 + \rho \cdot U_1 + \frac{\rho}{2} \cdot v_1^2 = p_3 + \rho \cdot U_3 + \frac{\rho}{2} \cdot v_3^2$$

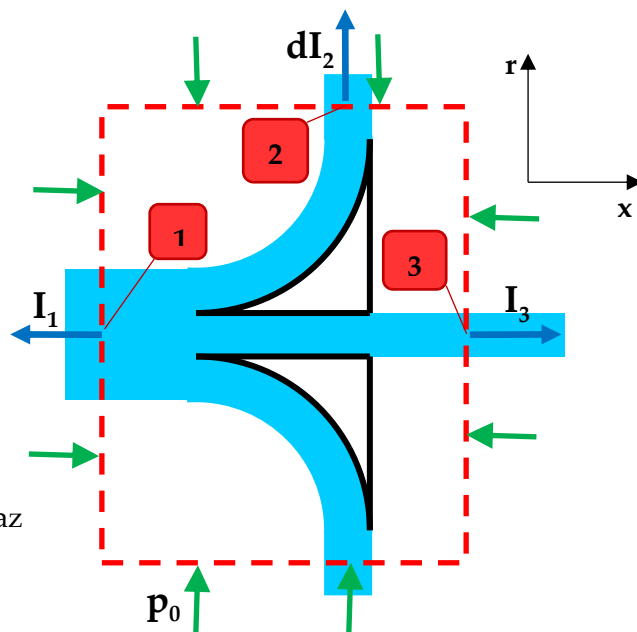
- $U_1 \cong U_2 \leftarrow \underline{g}$ elhanyagolva
- $U_1 = U_3$
- $p_1 = p_2 = p_3 = p_0 \leftarrow$ szabadsugár

$$\rightarrow v_1 = v_2 = v_3 = v$$

Az **impulzustétel** stacioner, súrlódásmentes esetre, súlyerő elhanyagolható és szilárd test van az ellenőrző felületen belül:

$$\Sigma L_i = \Sigma P - R$$

A nyomás az ellenőrző felületen mindenhol légköri: $\Sigma P = 0$



Az impulzusáram az 1-es keresztmetszetben:

$$|I_1| = q_{m,1} \cdot v_1 = q_{m,1} \cdot v$$

$$I_{1,x} = q_m \cdot v_{1,x} = -q_{m,1} \cdot v$$

$$I_{1,rad} = 0$$

$$I_{1,tang} = 0$$

Az impulzusáram a 2-es keresztmetszetben:

$$\int dI_2 = 0$$

Az impulzusáram a 3-as keresztmetszetben:

$$|I_3| = q_{m,3} \cdot v_3 = q_{m,3} \cdot v$$

$$I_{3,x} = q_m \cdot v_{3,x} = q_{m,3} \cdot v$$

$$I_{3,rad} = 0$$

$$I_{3,tang} = 0$$

Komponens egyenletek:

- x-irány:

$$I_{1,x} + I_{3,x} = -R_x$$

$$R_x = q_{m,1} \cdot v - q_{m,3} \cdot v = \rho \cdot v^2 \cdot (A_1 - A_3) =$$

$$= 740 \cdot 15^2 \cdot \left(\frac{0,09^2 \pi}{4} - \frac{0,07^2 \pi}{4} \right) = 418,6 \text{ N}$$

- radiális irány: abban az irányban nem történik semmi
- tangenciális irány: abban az irányban nem történik semmi

A tárcsára ható erő tehát:

$$R = \mathbf{418,6 \text{ N}}$$

b) feladatrész

A peremen kilépő közeg vastagságának meghatározásához írjuk fel a kontinuitást!

$$q_{m,1} = q_{m,2} + q_{m,3} \rightarrow \rho_1 v_1 A_1 = \rho_2 v_2 A_2 + \rho_3 v_3 A_3$$

- $\rho_1 = \rho_2 = \rho_3 = \rho = \text{const.}$ ← víz összenyomhatatlan

- $v_1 = v_2 = v_3 = v = \text{const.}$ ← Bernoulli-egyenletből számolva

$$\rightarrow A_1 = A_2 + A_3 \rightarrow \frac{D^2 \pi}{4} = bC\pi + \frac{d^2 \pi}{4}$$

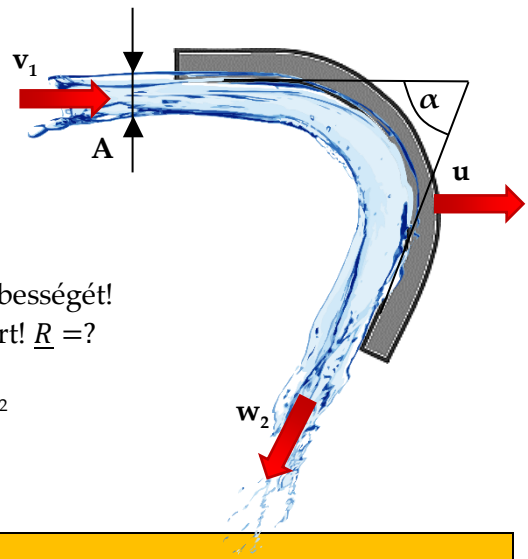
A kilépő sugár vastagsága tehát:

$$b = \frac{D^2 - d^2}{4C} = \frac{90^2 - 70^2}{4 \cdot 300} = \mathbf{2,67 \text{ mm}}$$

MOZGÓ TERELŐLAPRA HATÓ ERŐ

A mellékelt ábrán látható ívelt lapát $u=13\text{m/s}$ sebességgel mozog a vízszintes síkban. A lapátra víz szabadsugár áramlik $v_1=30\text{m/s}$ sebességgel.

A súrlódásból és a folyadék tömegére térerősségből származó erő elhanyagolható.



- Kérdés:**
- Határozza meg a kiáramlás abszolút sebességét!
 - Határozza meg a lapátra ható erővektort! $\underline{R} = ?$

Adatok: $\alpha = 60^\circ$; $v_1 = 13 \text{ m/s}$; $u = 13 \text{ m/s}$; $A = 0,01 \text{ m}^2$
 $\rho = 1000 \text{ kg/m}^3$; $p_0 = 10^5 \text{ Pa}$

MEGOLDÁS

a) feladatrész:

A feladat stacionáriussá tétele érdekében a problémát a lapáttal együtt mozgó koordináta-rendszerből vizsgáljuk.

Bernoulli-egyenlet együtt mozgó koordináta-rendszerben a belépés (1) és kilépés (2) egy pontja között:

$$p_1 + \rho \cdot U_1 + \frac{\rho}{2} \cdot w_1^2 = p_2 + \rho \cdot U_2 + \frac{\rho}{2} \cdot w_2^2$$

- $p_1 = p_2 = p_0 \leftarrow$ szabadsugár
- $U_1 = U_2 \leftarrow$ vízszintes

Ebből következően a relatív rendszerben felírt belépő és kilépő sebesség nagysága megegyező, értéke az abszolút sebesség és a szállítósebesség különbsége:

$$w_1 = w_2 = v_1 - u = 17 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

A kilépő abszolút sebesség a kilépő relatív sebesség és a szállító sebességösszege:

$$\underline{v}_2 = \underline{w}_2 + \underline{u} = \begin{bmatrix} w_{2x} \\ w_{2y} \\ w_{2z} \end{bmatrix} + \begin{bmatrix} u_x \\ u_y \\ u_z \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} -w_2 \cdot \cos 60^\circ \\ -w_2 \cdot \sin 60^\circ \\ 0 \end{bmatrix} + \begin{bmatrix} u \\ 0 \\ 0 \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} -17 \cdot \cos 60^\circ \\ -17 \cdot \sin 60^\circ \\ 0 \end{bmatrix} + \begin{bmatrix} 13 \\ 0 \\ 0 \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} 4,5 \\ -14,7 \\ 0 \end{bmatrix} \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

$$|v_2| = \sqrt{v_{2x}^2 + v_{2y}^2} = \sqrt{4,5^2 + 14,7^2} = 15,4 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

b) feladatrés

A **kontinuitási** és a **Bernoulli-egyenlet** alapján a korábbi feladatokban bemutatott módon levezethető a belépő és kilépő keresztmetszetek azonossága:

$$q_{m,1} = q_{m,2} = q_m$$

$$\rho = \text{const.}, w_1 = w_2 = w$$

$$\rightarrow A_1 = A_2 = A$$

Az **impulzustétel** stationer, súrlódásmentes esetre, súlyerő elhanyagolható és szilárd test van az ellenőrző felületen belül:

$$\sum L_i = \sum P - \underline{R}$$

A nyomás az ellenőrző felületen mindenhol légköri: $\sum P = 0$

Az impulzusáram az 1-es keresztmetszetben:

$$|L_1| = q_{m,1} \cdot w_1 = q_m \cdot w$$

$$I_{1,x} = -q_m \cdot w_{1,x} = -q_m \cdot w$$

$$I_{1,y} = 0$$

$$I_{1,z} = 0$$

Az impulzusáram az 2-es keresztmetszetben:

$$|L_2| = q_{m,2} \cdot w_2 = q_m \cdot w$$

$$I_{2,x} = q_{m,2} \cdot w_{2,x} = -q_m \cdot w \cdot \cos\alpha$$

$$I_{2,y} = q_{m,2} \cdot w_{2,y} = -q_m \cdot w \cdot \sin\alpha$$

$$I_{2,z} = 0$$

Komponens egyenletek:

- x-irány:

$$I_{1,x} + I_{2,x} = -R_x$$

$$R_x = q_m \cdot w + q_m \cdot w \cdot \cos\alpha = \rho w^2 A \cdot (1 + \cos\alpha) =$$

$$= 1000 \cdot 17^2 \cdot 0,01 \cdot (1 + 0,5) = \mathbf{4335N}$$

- y-irány:

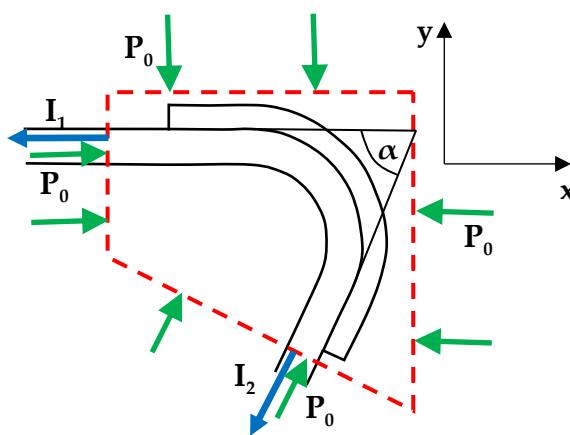
$$I_{1,y} + I_{2,y} = -R_y$$

$$R_y = 0 + q_m \cdot w \cdot \sin\alpha = \rho w^2 A \cdot \sin 60^\circ = 1000 \cdot 17^2 \cdot 0,01 \cdot \sin 60^\circ = \mathbf{2503N}$$

- z-irány: abban az irányban nem történik semmi

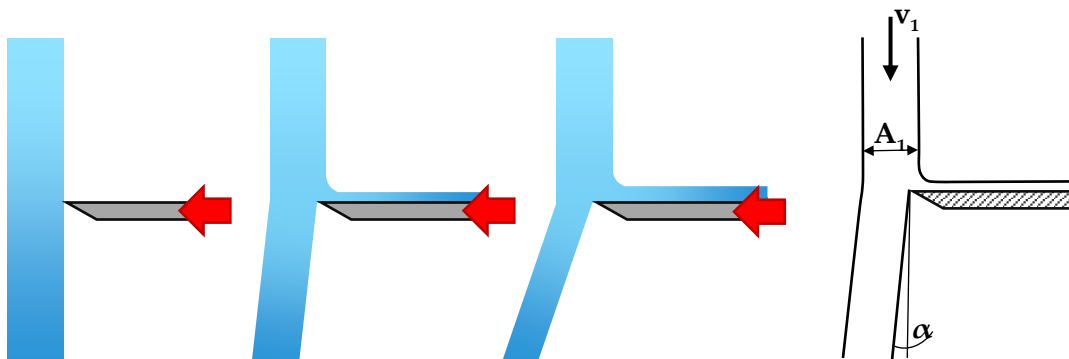
A lapátra ható erővektor tehát:

$$\underline{R} = \begin{bmatrix} \mathbf{4335} \\ \mathbf{2503} \end{bmatrix} N$$



KÉS A VÍZBEN

Amennyiben egy Pelton-turbináról üzemzavar következtében leesik a fékező nyomaték, a járókerék megfut, mely a megnövekedett feszültségek következtében a turbina idő előtti tönkremeneteléhez vezethet. Ennek elkerülésére a lehető leggyorsabban meg kell szüntetnünk a turbina vízrávezetését. A csővezeték hirtelen zárása azonban az Allievi-elmélet értelmében a csövek szétrobbanásához vezethet, így más módszert ajánlatos alkalmazni: a turbina-lapátokra áramló vízszugárba egy vékony lemezlet juttatunk, amely a sugár egy részét a lemezzel párhuzamosan leválasztja. A többi folyadék rész pályája az impulzus-tételből adódóan elhajlik.



Kérdés: Mekkora részét kell a sugárnak leválasztani ahhoz, hogy a többi folyadék rész pályája 5° -kal eltérüljön?

A feladat megoldása során a nehézségi erőter és a sűrűlés hatásától eltekintünk, valamint síkáramlást feltételezünk!

Adatok: $\alpha = 5^\circ$

MEGOLDÁS

Mivel szabadsugarat vizsgálunk, a **Bernoulli-egyenletből** következően a belépő és kilépő sebességek megegyeznek:

$$v_1 = v_2 = v_3 = v$$

A **kontinuitásból** pedig meghatározható a keresztmetszetek egymáshoz való viszonya:

$$A_1 \cdot v = A_2 \cdot v + A_3 \cdot v$$

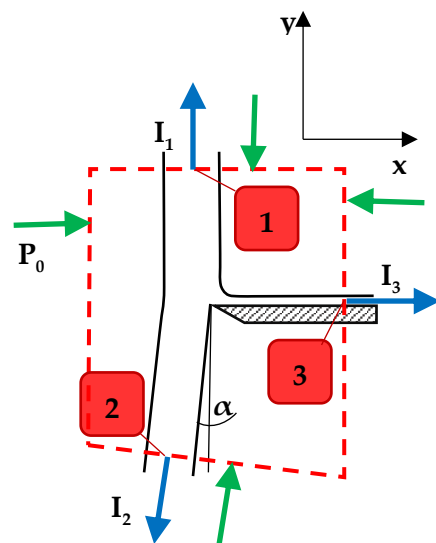
$$A_1 = A_2 + A_3$$

Az **impulzustétel** stacioner, sűrűlésmentes esetre, súlyerő elhanyagolható és szilárd test van az ellenőrző felületen belül:

$$\sum I_i = \sum P - R$$

A nyomás az ellenőrző felületen mindenhol légköri:

$$\sum P = 0$$



Az impulzusáram az 1-es keresztmetszetben:

$$|I_1| = q_{m,1} \cdot v_1 = q_{m,1} \cdot v$$

$$I_{1,x} = 0$$

$$I_{1,y} = q_{m,1} \cdot v$$

$$I_{1,z} = 0$$

Az impulzusáram az 2-es keresztmetszetben:

$$|I_2| = q_{m,2} \cdot v_2 = q_{m,2} \cdot v$$

$$I_{2,x} = q_{m,2} \cdot v_{2,x} = -q_{m,2} \cdot v \cdot \sin\alpha$$

$$I_{2,y} = q_{m,2} \cdot v_{2,y} = -q_{m,2} \cdot v \cdot \cos\alpha$$

$$I_{2,z} = 0$$

Az impulzusáram az 3-es keresztmetszetben:

$$|I_3| = q_{m,3} \cdot v_3 = q_{m,3} \cdot v$$

$$I_{3,x} = q_{m,3} \cdot v_{3,x} = q_{m,3} \cdot v$$

$$I_{3,y} = 0$$

$$I_{3,z} = 0$$

Komponens egyenletek:

- x-irány: a súrlódás elhanyagolása következtében a késre x-irányban nem hat erő

$$I_{1,x} + I_{2,x} + I_{3,x} = 0$$

$$0 = -q_{m,2} \cdot v \cdot \sin\alpha + q_{m,3} \cdot v = \rho v^2 A_2 \cdot \sin\alpha - \rho v^2 A_3 =$$

$$= \rho v^2 (A_1 - A_3) \cdot \sin\alpha - \rho v^2 A_3$$

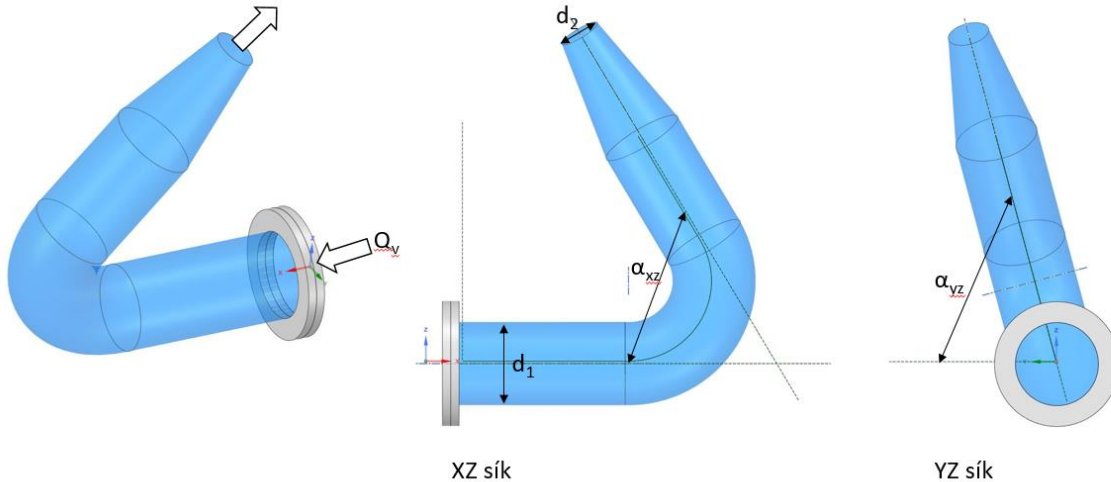
$$(A_1 - A_3) \cdot \sin\alpha = A_3$$

$$\frac{A_3}{A_1} = \frac{\sin\alpha}{1 + \sin\alpha} = \frac{\sin 5^\circ}{1 + \sin 5^\circ} = 0,08 = 8\%$$

A sugárnak tehát 8%-át kell leválasztanunk ahhoz, hogy a többi folyadék rész pályája 5°-kal eltérüljön. A jelenlegi feladat szempontjából az y-irányú komponens-egyenlet nem érdekes, a késre ható erő felírásához azonban szükségessé válhat.

CSŐKÖNYÖKRE HATÓ ERŐ

Levegő áramlik ki az ábrán látható, α_{xz} szögben meghajlított és az x tengely körül α_{yz} szöggel elforgatott csőkönyökből a p_0 nyomású szabadba.



- Kérdés:**
- Határozza meg a $(p_1 - p_0)$ nyomáskülönbséget! (A magasságkülönbségből adódó nyomásváltozás elhanyagolható.)
 - Határozza meg a karimákötésre ható \mathbf{R} erőt! ($\mathbf{R}_x, \mathbf{R}_y, \mathbf{R}_z$)

Adatok: $v_1 = 20 \text{ m/s}$; $\rho_{\text{lev}} = 1,2 \text{ kg/m}^3$; $d_1 = 100 \text{ mm}$; $d_2 = 50 \text{ mm}$; $\alpha_{xz} = 60^\circ$; $\alpha_{yz} = 60^\circ$

MEGOLDÁS

a) feladatrész

Írjuk fel a Bernoulli-egyenletet a beáramlás (1) és a kiáramlás (2) közé:

$$p_1 + \rho \cdot U_1 + \frac{\rho}{2} \cdot v_1^2 = p_2 + \rho \cdot U_2 + \frac{\rho}{2} \cdot v_2^2$$

- $U_1 \cong U_2 \leftarrow$ a különbség elhanyagolható
- $p_2 = p_0 \leftarrow$ szabadsugár
- $v_2 = v_1 \cdot \frac{A_1}{A_2} = 80 \frac{\text{m}}{\text{s}} \leftarrow$ kontinuitás, a sűrűség változása elhanyagolhatóan kicsiny

Fentiek alapján a keresett nyomáskülönbség:

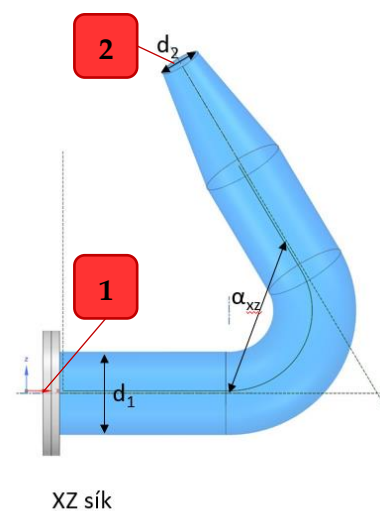
$$p_1 - p_0 = \frac{\rho}{2} \cdot (v_2^2 - v_1^2) = \frac{1,2}{2} (80^2 - 20^2) = \mathbf{3600 \text{ Pa}}$$

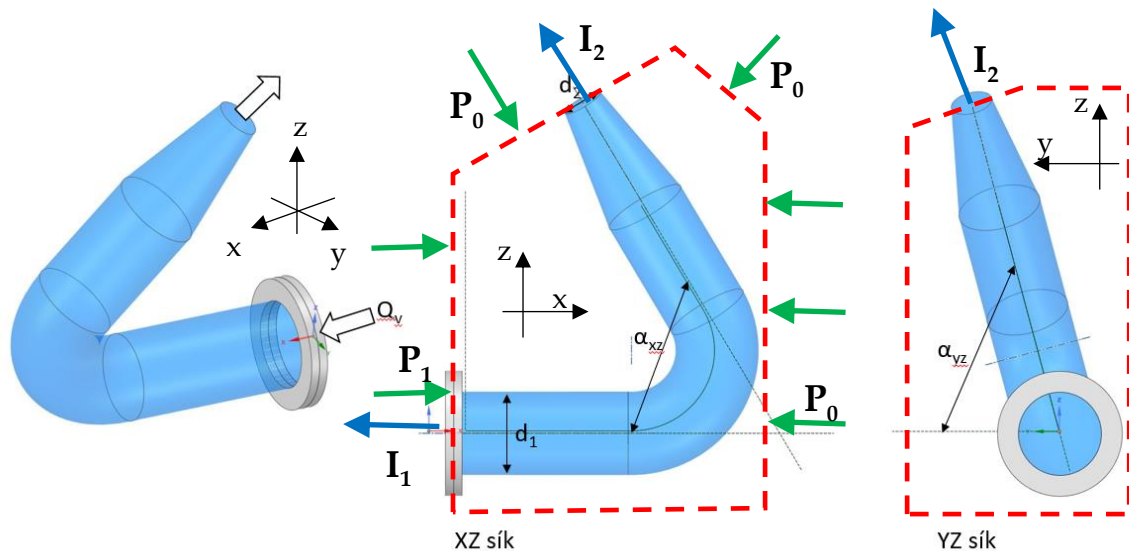
b) feladatrész

Rajzoljuk be az ábrába az ellenőrző felületet valamint az impulzusáram- és nyomás-vektorokat!

Az **impulzustétel** stacioner, súrlódásmentes esetre, súlyerő elhanyagolható és szilárd test van az ellenőrző felületen belül:

$$\Sigma \underline{L}_i = \Sigma \underline{P} - \underline{R}$$





A nyomás csak az 1-es felületen nem légköri, ezért csak ott lesz nyomásból származó erő:

$$|\Sigma P| = (p_1 - p_0) \cdot A_1$$

Az impulzusáram az 1-es keresztmetszetben:

$$|I_1| = q_{m,1} \cdot v_1 = q_m \cdot v_1$$

$$I_{1,x} = -q_m \cdot v_{1,x} = -q_m \cdot v_1$$

$$I_{1,y} = 0$$

$$I_{1,z} = 0$$

Az impulzusáram az 2-es keresztmetszetben:

$$|I_2| = q_{m,2} \cdot v_2 = q_m \cdot v_2$$

$$I_{2,x} = q_m \cdot v_{2,x} = -q_m \cdot v_2 \cdot \cos \alpha_{xz}$$

$$I_{2,y} = q_m \cdot v_{2,y} = q_m \cdot v_2 \cdot \sin \alpha_{xz} \cdot \cos \alpha_{yz}$$

$$I_{2,z} = q_m \cdot v_{2,z} = q_m \cdot v_2 \cdot \sin \alpha_{xz} \cdot \sin \alpha_{yz}$$

$$\text{A tömegáram: } q_m = A_1 \cdot \rho \cdot v_1 = 0,188 \frac{\text{kg}}{\text{s}}$$

Komponens egyenletek:

- x-irány:

$$I_{1,x} + I_{2,x} = |\Sigma P| - R_x$$

$$R_x = q_m \cdot v_1 + q_m \cdot v_2 \cdot \cos \alpha_{xz} + (p_1 - p_0) \cdot A_1 =$$

$$0,188 \cdot 20 + 0,188 \cdot 80 \cdot \cos 60^\circ + 3600 \cdot \frac{0,1^2 \pi}{4} = 39,58 \text{ N}$$

- y-irány:

$$I_{1,y} + I_{2,y} = -R_y$$

$$R_y = 0 - q_m \cdot v_2 \cdot \sin \alpha_{xz} \cdot \cos \alpha_{yz} = -0,188 \cdot 80 \cdot \sin 60^\circ \cdot \cos 60^\circ = -6,53 \text{ N}$$

- z-irány:

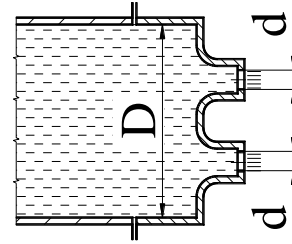
$$I_{1,z} + I_{2,z} = -R_z$$

$$R_z = 0 - q_m \cdot v_2 \cdot \sin \alpha_{xz} \cdot \sin \alpha_{yz} = -0,188 \cdot 80 \cdot \sin 60^\circ \cdot \sin 60^\circ = -11,31 \text{ N}$$

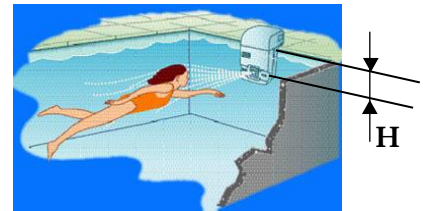
$$R = \sqrt{R_x^2 + R_y^2 + R_z^2} = \sqrt{39,58^2 + 6,53^2 + 11,31^2} = 41,7 \text{ N}$$

BADUSPORT

A mellékelt ábrán látható Badu Jet Sport ellenáramoltatót egy medence vízszintje alá $H=0,5\text{m}$ mélységbe építették be. A ellenáramoltató $D=400\text{mm}$ átmérőjű tartályfedelére vízszintes elrendezésben 2 darab $d=40\text{mm}$ belső átmérőjű fúvókát építettek. A fúvókát együttesen $q_v=75\text{m}^3/\text{h}$ térfogatáramú vizet szállítanak. (A súrlódásból és a folyadék tömegére a térerősségből származó erő valamint az áramlási sebesség a tartályfedélben elhanyagolható.)



- Kérdés:**
- Határozza meg a túlnyomást a tartályfedél belsejében!
 - Határozza meg a fúvókára ható erővektort! $R = ?$



Adatok: $H = 0,5\text{ m}$; $D = 400\text{ mm}$; $d = 40\text{ mm}$; $q_v = 75\text{ m}^3/\text{h}$;
 $\rho = 1000\text{ kg/m}^3$; $p_0 = 10^5\text{ Pa}$; $g = 10\text{ N/kg}$

MEGOLDÁS

a) feladatrész:

A kilépő sugarak sebessége a térfogatáramból és a geometriából számítható:

$$v_s = \frac{q_v}{2 \cdot d^2 \cdot \frac{\pi}{4}} = \frac{75/3600}{2 \cdot 0,04^2 \cdot \frac{\pi}{4}} = 8,29\text{ m/s}$$

A tartályban a sebesség szintén a térfogatáramból és geometriából számolva:

$$v_t = \frac{q_v}{D^2 \cdot \frac{\pi}{4}} = \frac{75/3600}{0,4^2 \cdot \frac{\pi}{4}} = 0,166\frac{\text{m}}{\text{s}}$$

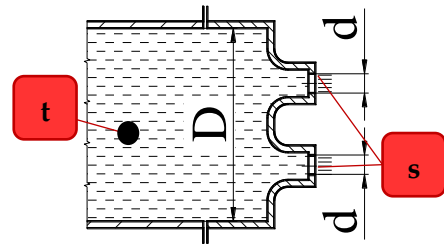
Tehát tényleg elhanyagolhatóan csekély itt a sebesség! Benne van a feladatban!

A nyomásviszonyok meghatározásához írjuk fel a Bernoulli-egyenletet a tartály és a kilépő víz sugarak közé:

$$p_t + \rho \cdot U_t + \frac{\rho}{2} \cdot v_t^2 = p_s + \rho \cdot U_s + \frac{\rho}{2} \cdot v_s^2$$

$$- \quad U_t = U_s$$

$$\begin{aligned} \rightarrow p_t - p_s &= \frac{\rho}{2} \cdot (v_s^2 - v_t^2) = \frac{1000}{2} \cdot (8,29^2 - 0,166^2) \\ &= 34356\text{ Pa} \end{aligned}$$



A kilépő sugarak szabadsugarak, tehát a nyomásuk meg fog egyezni a környezet nyomásával, H mélységben a túlnyomással:

$$p_s - p_0 = \rho \cdot g \cdot H = 1000 \cdot 10 \cdot 0,5 = 5000\text{ Pa}$$

$$\rightarrow p_t - p_0 = 39356\text{ Pa}$$

Az impulzustétel stacioner, súrlódásmentes esetre, súlyerő elhanyagolható és szilárd test van az ellenőrző felületen belül:

$$\sum \underline{I}_i = \sum \underline{P} - \underline{R}$$

A nyomás a tartály keresztmetszetében nem egyenlő a környezeti nyomással, ezért a nyomásból származó erő:

$$|\sum \underline{P}| = (p_t - p_s) \cdot A_t$$

Az impulzus-áram az tartály keresztmetszetében:

$$|\underline{I}_t| = q_m \cdot v_t$$

$$I_{t,x} = -q_m \cdot v_{t,x} = -q_m \cdot v_t$$

$$I_{t,y} = 0$$

$$I_{t,z} = 0$$

Az impulzus-áram a sugarak keresztmetszetében:

$$|\underline{I}_s| = 2 \cdot \frac{q_m}{2} \cdot v_s = q_m \cdot v_s$$

$$I_{s,x} = q_m \cdot v_{s,x} = q_m \cdot v_s$$

$$I_{s,y} = 0$$

$$I_{s,z} = 0$$

$$\text{A tömegáram: } q_m = \frac{q_v}{\rho} = \frac{75/3600}{1000} = 2,1 \cdot 10^{-5} \frac{kg}{s}$$

Komponens-egyenletek:

Csak az x iránnyal kell foglalkozni, mert a többi irányban minden 0.

$$I_{t,x} + I_{s,x} = |\sum \underline{P}| - R_x$$

$$R_x = (p_t - p_s) \cdot A_t + q_m \cdot (v_t - v_s) = 34356 \cdot \frac{0,4^4 \pi}{4} + 2,1 \cdot 10^{-5} \cdot (0,166 - 8,29) = \mathbf{4316 N}$$

