

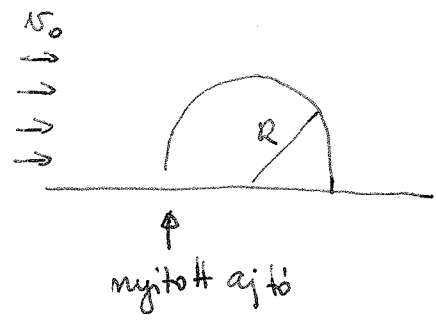
1. Haugárra ható erő

Elm. Fiz. Pt. 16.26

$R = 10$ m sugárú, $L = 70$ m hosszú haugár

("nagyon hosszú \rightarrow 2D áramlás")

$v_0 = 72 \frac{\text{km}}{\text{h}} = 20 \frac{\text{m}}{\text{s}}$ sebességű szél, $\rho_{\text{levegő}} = 12 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$



Mekkora erő hat a haugárra?

Először kitáldjuk a komplex sebességpotenciált. Az áramlási kép valahán ilyen:



Ez épp a henger körüli áramlás nulla árkulációval!

$$f(z) = v_0 \left(z + \frac{R^2}{z} \right)$$

ha $z = r e^{i\varphi}$ $\frac{1}{z} = \frac{1}{r} e^{-i\varphi}$, ezt beírva

$$\varphi = \text{Re } f = v_0 \left(r + \frac{R^2}{r} \right) \cos \varphi$$

$$\psi = \text{Im } f = v_0 \left(r - \frac{R^2}{r} \right) \sin \varphi$$

Ez eddig az előadásou szerepelt.

Alkalmasunk most az a haugárra ható erő kiszámolására.

Belső nyomás: a Bernoulli-tételel alkalmasunk a stagnációs pontban ("az ajtóban") végrődő áramvonalra (ezt fontos a nyitott ajtó)

$$p_{00} + \frac{1}{2} \rho v_0^2 = p_B$$

Nyomáselosítás kívül: szintén a Bernoulli-tételből, "épp síróló"
 áramvonalra alkalmazva:

$$P_{00} + \frac{1}{2} \rho v_0^2 = P_k + \frac{1}{2} \rho |v|^2 \quad v = \frac{1}{2} (f')$$

$$P_k = P_{00} + \frac{1}{2} \rho v_0^2 - \frac{1}{2} \rho |v|^2$$

$\underbrace{\hspace{10em}}_{P_0}$

$$P_k - P_0 = -\frac{1}{2} \rho |v|^2 = -\frac{1}{2} \rho (f' f'^*)$$

a erő $\underline{F} = (D, L)$ D: drag L: Lift

komplex alak $F = D + iL$ könnyen látható:

$$F^* = D - iL = -i \int_C p dz^*$$

ahol C a testet határoló kontúr

$$p = P_k - P_0$$

így most $p = P_k - P_0 = -\frac{1}{2} \rho |v|^2 = -\frac{1}{2} \rho (f' f'^*)$

$$F^* = \frac{i\rho}{2} \int_C \underbrace{f' f'^*}_{(f')^2} dz^* = \frac{i\rho}{2} \int_C (f')^2 dz$$

f'^* és dz párhuzamos vektorok
 \Rightarrow * "átlobbható"

$$f(z) = v_0 \left(z + \frac{R^2}{z} \right)$$

$$f'(z) = v_0 \left(1 - \frac{R^2}{z^2} \right) \quad (f'(z))^2 = v_0^2 \left(1 - \frac{R^2}{z^2} \right) = v_0^2 \left(1 - \frac{2R^2}{z^2} + \frac{R^4}{z^4} \right)$$

primitív függvény $\int (f'(z))^2 dz = v_0^2 \left(z + \frac{2R^2}{z} - \frac{R^4}{3z^3} \right)$

a kontinuumintegrál így a Newton-Leibniz-formula szerint számolható.

Írányítás: pozitív, ha a kezdőpont $z=R$, a végpont $-R$, így

$$F^* = D - iL = i \frac{\rho \nu_0^2}{2} \left[z + \frac{2R^2}{z} - \frac{R^4}{3z^3} \right]_{z=R}^{-R} = i \frac{\rho \nu_0^2}{2} \left[-(2R + 4R) + \frac{2}{3}R \right]$$

$$= -i \frac{8}{3} \nu_0^2 R \quad D=0 \quad L = \frac{8}{3} \nu_0^2 R$$

és a hosszegységre ható erő! A teljes erő:

$$F_{\text{emelő}} = \frac{8}{3} \rho \nu_0^2 R l = \frac{8}{3} \cdot \left(20 \frac{\text{m}}{\text{s}}\right)^2 \cdot 10 \text{ m} \cdot 70 \text{ m} \cdot 1,2 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$$

$$= \frac{8}{3} \cdot \overbrace{400 \cdot 10 \cdot 70 \cdot 1,2}^{280000} \frac{\text{kg} \cdot \text{m}}{\text{s}^2}$$

$$\frac{280000 \cdot 3,2}{8 \cdot 0,14} = 8,96 \cdot 10^5 = 8,96 \cdot 10^5 \text{ N}$$

28 0000 · 3,2 = 8,96 · 10⁵

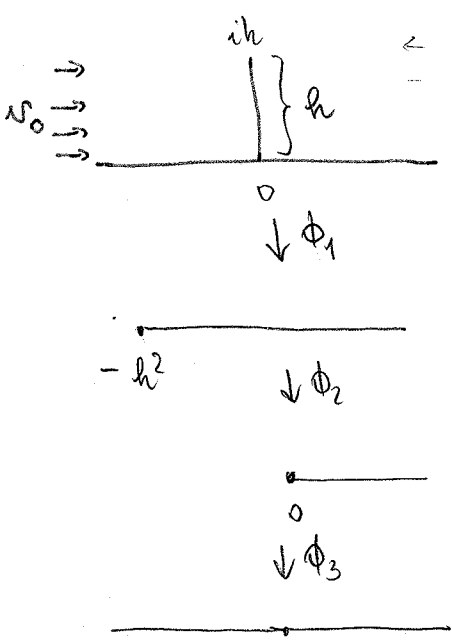
84 0000
5 60 000
89 60000

Ekkora erő emeli fel a hangot.

2. Akadály az áramlási útjában

(Elm. Fr. Pt. 16.28)

Határozzuk meg az áramlási teret!



Konform leképezés módszer:

$z_1 = \phi_1(z) = z^2$ leképezés

$z_2 = \phi_2(z_1) = z_1 + h^2 = z^2 + h^2$

$z_3 = \phi_3(z_2) = \sqrt{z_2} = \sqrt{z^2 + h^2}$

$f(z) = \nu_0 z_3 = \nu_0 \sqrt{z^2 + h^2}$

Sebességmértő

$$v^* = v_x - i v_y = f'(z) = \frac{v_0 z}{\sqrt{z^2 + h^2}}$$

Áramvonalak egyenlete: $\text{Im } f(z) = \text{áll.}$

$$f(z) = v_0 \sqrt{z^2 + h^2}$$

$\text{Im } f(z)$ vizsgálatahoz meg kellene szabadulni a gyöktől. Legyen

tehát $z = ih \cos(\zeta)$ ahol $\zeta = \xi + i\eta$.

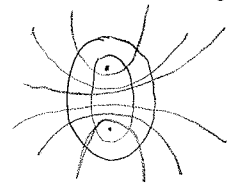
$$z^2 = -h^2 \cos^2 \zeta \quad f(z) = v_0 h \sqrt{1 - \cos^2 \zeta} = v_0 h \sin \zeta$$

$\sin(\zeta) = \sin(\xi + i\eta) = \sin(\xi) \text{ch}(\eta) + i \cos(\xi) \text{sh}(\eta)$, tehát

$$\text{Im } f(z) = v_0 h \cos(\xi) \text{sh}(\eta) =: v_0 C$$

$$x + iy = ih \cos(\xi + i\eta) \rightarrow x = h \sin(\xi) \text{sh}(\eta) \quad y = h \cos \xi \text{ch} \eta$$

elliptikus koordináták



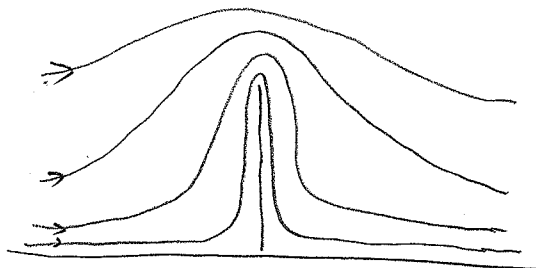
ekkor

$$\begin{aligned} (x^2 + C^2)(y^2 - C^2) &= h^2 (\sin^2 \xi \text{sh}^2 \eta + \cos^2 \xi \text{sh}^2 \xi) \\ &= h^2 (\cos^2 \xi \text{ch}^2 \xi - \cos^2 \xi \text{sh}^2 \xi) = \\ &= h^4 \text{sh}^2 \xi \cos^2 \xi = h^2 C^2 \end{aligned}$$

tehát az áramvonalak egyenlete:

$$(x^2 + C^2)(y^2 - C^2) = h^2 C^2$$

Ezt leírva:



A síklypra ható erő: (csak drag, x irányú komponens) - 3-

$D-iL = F^* = -i \int_C p dz^*$ kontúr: $C \uparrow$

$p_{\infty} + \frac{1}{2} \rho v_0^2 = p + \frac{1}{2} \rho v^2 = p + \frac{1}{2} f' f'^*$

p_{∞} konstans $p = p_{\infty} + \frac{1}{2} \rho v_0^2 - \frac{1}{2} f' f'^*$

$\frac{1}{2} \rho v_0^2$ - " -

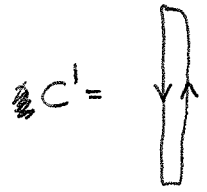
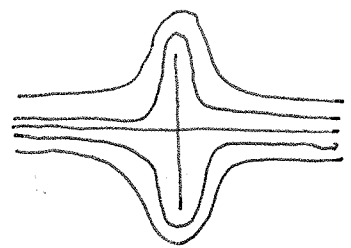
így a fenti kontúra vett integráljuk 0 (vastagság $\rightarrow 0$)

$f(z) = v_0 \sqrt{z^2 + h^2}$

$f'(z) = \frac{v_0 z}{\sqrt{z^2 + h^2}}$

$(f'(z))^2 = \frac{v_0^2 z^2}{z^2 + h^2}$

Kétszeresük meg a lemezt (akadályt):

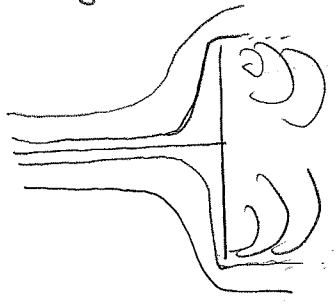


így csak az x irányú (drag) erőt számoljuk

$(f'(z))^2$ páros fn $\rightarrow C'$ -re vett integrálja 0

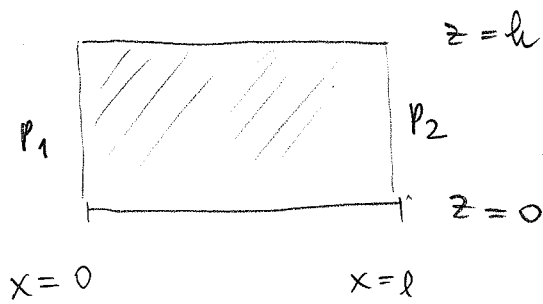
A LEMÉZKÉRE NEM HAT ERŐ!

a valóságban nem ezt tapasztaljuk! A körletés elvonulék:



(A. Sommerfeld: Vorlesungen über theoretische Physik, Band II. Mechanik der deformierbaren Medien, §29)

3. Sűrűdő folyadék áramlása síklapok között



Határozzuk meg egy összenyomhatatlan, viszkózus folyadék áramlását két, egymástól h távolságra lévő síklap között, $\Delta p = p_2 - p_1$ nyomáskülönbség hatására!

Határ feltételek: $\underline{v}(z=0) = 0$ $\underline{v}(z=h) = 0$ $p(x=0) = p_1$
 $p(x=l) = p_2$

Navier-Stokes-egyenletet összenyomhatatlan folyadékra:

$$\underline{\dot{v}} + (\underline{v} \nabla) \underline{v} = \underline{F} - \frac{1}{\rho} \nabla p + \frac{\eta}{\rho} \Delta \underline{v}$$

összenyomhatatlanság: $\nabla \underline{v} = 0$ és $\underline{F} = 0$

Tfű: $v_y = v_z = 0$ $v_x = v_x(x, z)$ $p = p(x)$

N-S: $v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} = -\frac{1}{\rho} p'(x) + \frac{\eta}{\rho} \left(\frac{\partial^2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2} \right) v_x$

$\nabla \underline{v}$: $\partial_x v_x = 0 \Rightarrow v_x(x, z) = v_x(z)$

és az N-S-egyenletbe behelyettesítve:

$$0 = -\frac{1}{\rho} p'(x) + \frac{\eta}{\rho} v_x''(z)$$

$$p'(x) = \eta v_x''(z)$$

ezek csak úgy lehetnek egyenlők, ha állandók, azaz az egyik csak x -től, a másik csak z -től függ

$$p'(x) = \text{const} \Rightarrow p(x) = \frac{p_2 - p_1}{l} x = \frac{\Delta p}{l} x$$

$$p'(x) = \frac{\Delta p}{l} \text{ tehát}$$

$$\nu_x''(z) = \frac{1}{\eta} p'(x) = \frac{\Delta p}{\eta l} \quad \text{integrálva:}$$

$$\nu_x'(z) = \frac{\Delta p}{\eta l} z + c_1 \quad \text{ismét}$$

$$\nu_x(z) = \frac{\Delta p}{2\eta l} z^2 + c_1 z + c_2$$

Határfeltételek figyelembevétele:

$$\nu_x(z=0) = 0 \quad \nu_x(0) = c_2 = 0$$

$$\nu_x(z=h) = 0 \quad \nu_x(h) = \frac{\Delta p}{2\eta l} h^2 + c_1 h = 0$$

$$c_1 = - \frac{\Delta p}{2\eta l} h$$

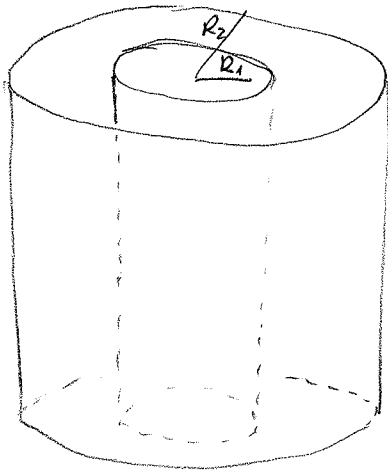
$$\nu_x(z) = \frac{\Delta p}{2\eta l} (z^2 - hz)$$

folyadékmenyiség

(egységnyi y irányú síkfelületen át)

$$\int_0^h \nu_x(z) dz = \frac{\Delta p}{2\eta l} \left(h^3/3 - h^3/2 \right) = - \frac{\Delta p}{12\eta l} h^3$$

4. Couette - áramlás



Folyadék 2 koaxiális henger között
a belső henger ω körsebességgel forog

határfeltételek:

$$\underline{v}(r=R_2) = 0$$

$$\underline{v}(r=R_1) = \omega R_1 \underline{e}_\vartheta$$

$$NS: \quad \underline{\dot{v}} + (\underline{v} \nabla) \underline{v} = \underline{F} - \frac{1}{\rho} \nabla p + \frac{\eta}{\rho} \Delta \underline{v}$$

$$\text{összennyomhatatlanság:} \quad \nabla \cdot \underline{v} = 0$$

Tételezzük fel, hogy $\underline{v} = v(r) \underline{e}_\vartheta$ $p = p(r)$

Hengerkoordináták alkalmazása:

$$\underline{v} = v(r) \underline{e}_\vartheta$$

$$(\underline{v} \nabla) \underline{v} = v(r) \frac{\partial}{\partial \vartheta} (v(r) \underline{e}_\vartheta) = -\frac{v(r)^2}{r} \underline{e}_r$$

$$\frac{\partial}{\partial \vartheta} \underline{e}_\vartheta = -\frac{1}{r} \underline{e}_r$$

a NS-egyenletnek csak a radiális komponense nem 0 a bal oldalon:

$$-\frac{v^2}{r} = -\frac{1}{\rho} p'(r)$$

$$\text{r-komponens:} \quad 0 = \frac{\eta}{\rho} \frac{d}{dr} \left(\frac{1}{r} \frac{d}{dr} (r v) \right) \quad *$$

divergenciaegyenlet:

$\text{div } \underline{v} = 0$ automatikusan teljesül

* kiszámolás: -rot rot v -vel, a jól ismert hengerkoordinátákban,
ld. pl. Landau - Lifsic: Elm. Fiz. VIII. függelékében

az egyenletek nagyon jól kezelhetők, mert a θ -komponensből $v(r)$ meghatározható, utána pedig a radiálisból $p(r)$

$$\frac{\eta}{\rho} \left(\frac{1}{r} (rv)' \right)' = 0$$

$$\left(\frac{1}{r} (rv)' \right)' = 0 \quad \text{integráljuk}$$

$$\frac{1}{r} (rv)' = c_1$$

$$(rv)' = c_1 r \quad \text{ezt is}$$

$$rv = \frac{c_1}{2} r^2 + c_2$$

$$v = Ar + \frac{B}{r}$$

$v(R_1) = w R_1$ $v(R_2) = 0$ határfeltételek figyelembevételével:

$$A = - \frac{w R_1^2 R_2^2}{R_2^2 - R_1^2} \quad B = \frac{w R_1^2 R_2^2}{R_2^2 - R_1^2}$$

a másik egyenletből meghatározható a nyomás

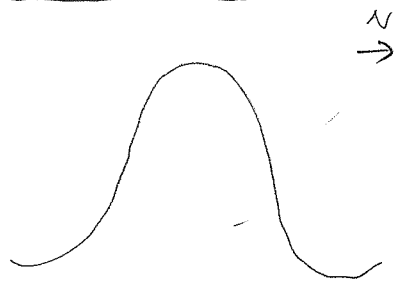
$$-\frac{\nu^2}{r} = - \frac{A^2 r^2 + 2AB + B^2/r^2}{r} = - \left(A^2 r + \frac{2AB}{r} + \frac{B^2}{r^3} \right) = -\frac{1}{\rho} p'$$

$$p(r) = p_0 + \frac{A^2 r^2}{2} + 2AB \log r - \frac{B^2}{2r^2}$$

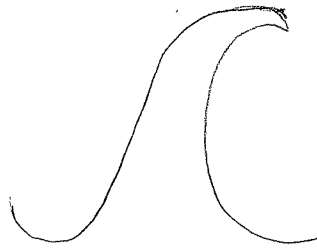
miért nő? Centripetális gyorsulása van a folyadéknak.

Kundu - Cohen: Fluid Mechanics, Ch. 6.

5. Vízhullámok



v
→



bukóhullám

hullámok terjedési sebessége (fázissebesség):

$$c = \sqrt{gH}$$

a pontos, ha $H \ll 1$. Mi történik, ha véges amplitúdókat kell figyelembe venni? A nemlinearitások fontossá válnak.

Közelítés: a hullám egyes részei más-más sebességgel terjednek → ahol az amplitúdó nagy, ott a hullámok gyorsabbak

→ a hullámhegyek előre-taladnak

→ a hullám átbukik

Tehát:

- előadónak szerepelt, hogy a hullámok a part felé megtörnek

- most látható: a hullámok átbuknak

Mind a kettő a hullámterjedés mélység- (és így amplitúdó-) függésével kapcsolatos effektus.