

.....
(Matr.-Nr, Unterschrift)

Musterlösung zur Klausur „Strömungsmechanik I“

14. 03. 2024

1. Aufgabe

a) $V_K = \frac{1}{3}HA$

$$V_K(h) = \frac{1}{3}hA(h)$$

Strahlensatz:

$$r(h) = r(H) \frac{h}{H} \Rightarrow A(h) = A \frac{h^2}{H^2}$$

Auftriebskraft:

$$F_A = V_K(h)\rho_W g$$

Kräftegleichgewicht:

$$F_S + V_K(h)\rho_W g = V_K \rho_B g$$

Einsetzen:

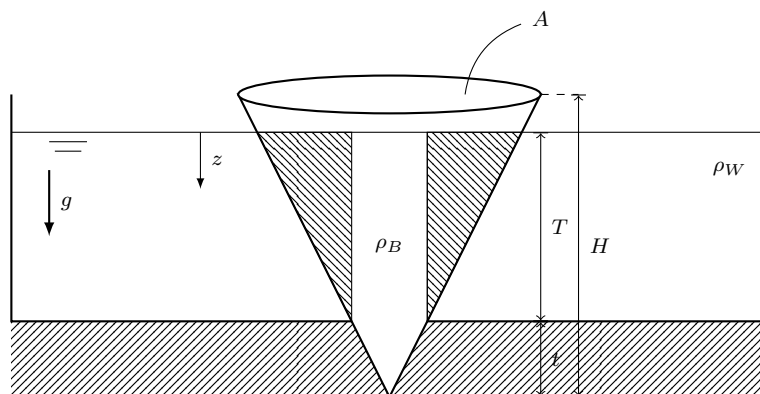
$$F_S + \frac{1}{3}hA \frac{h^2}{H^2} \rho_W g = \frac{1}{3}HA \rho_B g$$


Ergibt:

$$\Rightarrow h = \sqrt[3]{\frac{HA\rho_B g - 3F_S}{A\rho_W g} H^2}$$

b)

Skizze des Volumenteils V_A des Kegels, welches im Wasserbecken zum Auftrieb beiträgt:

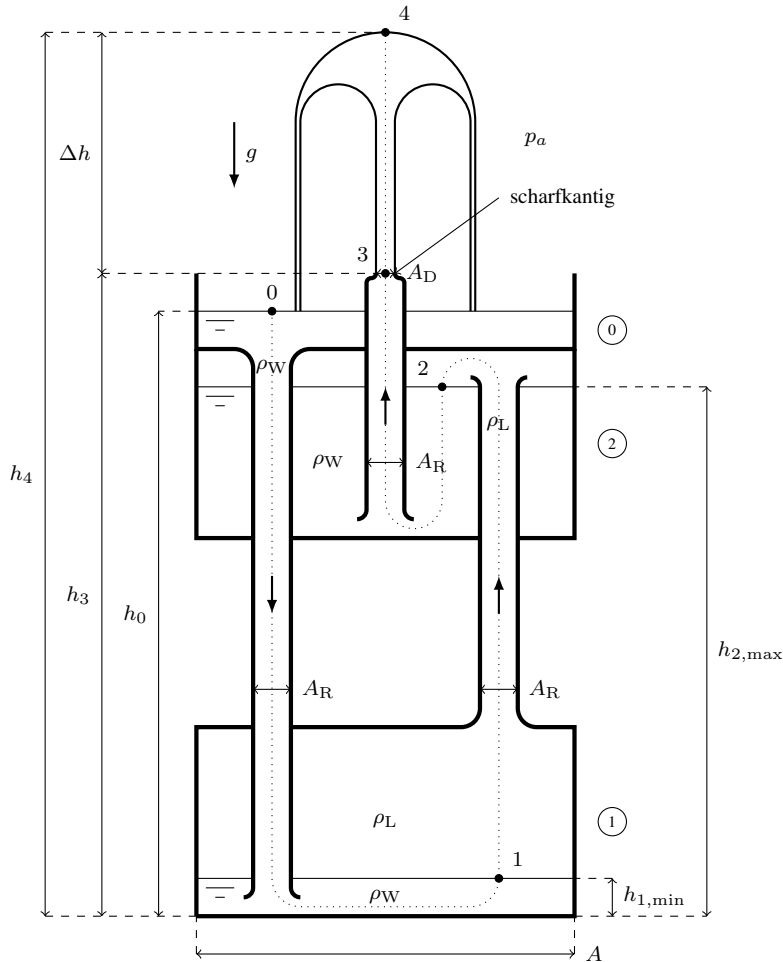


 = V_A als das für den Auftrieb im Wasser wirksame Volumen

$$\begin{aligned}
V_A &= V_K(t+T) - V_K(t) - A(t)T \\
&= \frac{1}{3}A \frac{(t+T)^2}{H^2} (t+T) - \frac{1}{3}A \frac{t^2}{H^2} t - A \frac{t^2}{H^2} T \\
&= \frac{1}{3} \frac{A}{H^2} (t+T)^3 - \frac{1}{3} \frac{A}{H^2} t^3 - A \frac{t^2}{H^2} T \\
&= \frac{1}{3} \frac{A}{H^2} [(t+T)^3 - t^3 - 3t^2 T] \\
&= \frac{1}{3} \frac{A}{H^2} T^2 (3t+T)
\end{aligned}$$

$$\Rightarrow F_A = \frac{1}{3} \frac{A}{H^2} T^2 (3t+T) \rho_w g$$

2. Aufgabe



a) Bernoulli 0 → 1 in Wasser

$$p_0 + \rho_W g h_0 + \frac{\rho_W}{2} v_0^2 = p_1 + \rho_W g h_{1,\min} + \frac{\rho_W}{2} v_1^2$$

$$\Rightarrow p_1 = p_a + \rho_W g (h_0 - h_{1,\min})$$

1 → 2 mit vernachlässigbarer Dichte der Luft

$$\Rightarrow p_1 = p_2$$

Bernoulli 2 → 3 in Wasser

$$p_2 + \rho_W g h_{2,\max} + \frac{\rho_W}{2} v_2^2 = p_3 + \rho_W g h_3 + \frac{\rho_W}{2} v_3^2$$

$$\Rightarrow p_2 + \rho_W g h_{2,\max} = p_3 + \rho_W g h_3$$

Einsetzen

$$\Rightarrow p_a + \rho_W g (h_0 - h_{1,\min}) + \rho_W g h_{2,\max} = p_3 + \rho_W g h_3$$

$$\Rightarrow \Delta p = p_3 - p_a = \rho_W g (h_0 - h_{1,\min} + h_{2,\max} - h_3)$$

b) Quasistationäre Annahme: $\rho_{W,L} \int_i^{i+1} \frac{\partial v}{\partial t} ds = 0$ für alle Punkte $i = 0, 1, 2, 3, 4$

Kinematik für alle Zeitpunkte $t \geq t_0$, wobei t_0 der Zeitpunkt ist, an dem sich die Fontäne ausgebildet hat.

$v_0 = -\frac{dh_0}{dt} = 0$, da konstante Wasserspiegelhöhe im Auffangbecken

$v_1 = \frac{dh_1}{dt} > 0$

$v_2 = -\frac{dh_2}{dt} > 0$

$v_4 = 0$, Scheitelpunkt der Fontäne

Hinweis: Im Nachfolgenden werden in der Regel verkürzend $h_1 = h_1(t)$ und $h_2 = h_2(t)$ verwendet.

Konti 1 \rightarrow 2 mit inkompressibler Luft

$(A - A_R)v_1 = (A - 3A_R)v_2$ wobei $A > A_R > 0$

$\Rightarrow v_1 = \frac{A-3A_R}{A-A_R}v_2$

Konti 2 \rightarrow 3

$(A - 3A_R)v_2 = A_D v_3$

$\Rightarrow v_2 = \frac{A_D}{A-3A_R}v_3$

Für Conti 1 \rightarrow 2 gilt dann

$\Rightarrow v_1 = \frac{A_D}{A-A_R}v_3$

Bernoulli 0 \rightarrow 1 in Wasser

$p_0 + \rho_W g h_0 + \frac{\rho_W}{2} v_0^2 = p_1 + \rho_W g h_1 + \frac{\rho_W}{2} v_1^2$

$\Rightarrow p_a + \rho_W g h_0 = p_1 + \rho_W g h_1 + \frac{\rho_W}{2} v_1^2$

$\Rightarrow p_1 = p_a + \rho_W g (h_0 - h_1) - \frac{\rho_W}{2} v_1^2$

1 \rightarrow 2 mit vernachlässigbarer Dichte der Luft

$\Rightarrow p_1 = p_2$

Bernoulli 2 \rightarrow 3 in Wasser mit scharfkantigen Auslass an der Düse, also $p_3 = p_a$

$p_2 + \rho_W g h_2 + \frac{\rho_W}{2} v_2^2 = p_3 + \rho_W g h_3 + \frac{\rho_W}{2} v_3^2$

$\Rightarrow p_2 + \rho_W g h_2 + \frac{\rho_W}{2} v_2^2 = p_a + \rho_W g h_3 + \frac{\rho_W}{2} v_3^2$

Zwischenschritte: Einsetzen von $p_2 = p_1$ in Bernoulli 2 \rightarrow 3 und verwenden von $v_1 =$

$\frac{A_D}{A-A_R}v_3$ und $v_2 = \frac{A_D}{A-3A_R}v_3$

$\Rightarrow p_a + \rho_W g (h_0 - h_1) - \frac{\rho_W}{2} v_1^2 + \rho_W g h_2 + \frac{\rho_W}{2} v_2^2 = p_a + \rho_W g h_3 + \frac{\rho_W}{2} v_3^2$ wobei $\rho_W > 0$

$\Rightarrow v_3^2 + v_1^2 - v_2^2 = 2g(h_0 - h_1 + h_2 - h_3)$

$\Rightarrow \left[1 + \left(\frac{A_D}{A-A_R} \right)^2 - \left(\frac{A_D}{A-3A_R} \right)^2 \right] v_3^2 = 2g(h_0 - h_1 + h_2 - h_3)$

Mit der Annahme, dass $1 + \left(\frac{A_D}{A-A_R} \right)^2 - \left(\frac{A_D}{A-3A_R} \right)^2 > 0$, welches für $A > 3A_R$ und ein dazu passendes A_D hinsichtlich der geometrischen Verhältnisse plausibel ist, ergibt sich:

$\Rightarrow v_3^2 = 2g \frac{h_0 - h_1 + h_2 - h_3}{1 + \left(\frac{A_D}{A-A_R} \right)^2 - \left(\frac{A_D}{A-3A_R} \right)^2}$

Bernoulli 3 → 4 in Wasser

$$p_3 + \rho_W g h_3 + \frac{\rho_W}{2} v_3^2 = p_4 + \rho_W g h_4 + \frac{\rho_W}{2} v_4^2$$
$$\Rightarrow \Delta h = h_4 - h_3 = \frac{v_3^2}{2g}$$

Einsetzen des Ausdrucks für v_3^2

$$\Rightarrow \Delta h(t) = h_4(t) - h_3 = \frac{h_0 - h_1(t) + h_2(t) - h_3}{1 + \left(\frac{A_D}{A - A_R}\right)^2 - \left(\frac{A_D}{A - 3A_R}\right)^2}$$

Da $h_1(t)$ ebenfalls eine Funktion der Zeit und nicht gegeben ist, muss h_1 über eine integrale Volumenbilanz zum beliebigen Zeitpunkt t und Anfangszeitpunkt t_0 mit h_2 in Beziehung gesetzt werden, wobei das Wasservolumen in der Fontäne V_F vernachlässigbar klein ist und die Rohre und das Auffangbecken immer das gleiche Wasservolumen beinhalten, d.h. $V_R = \text{const}$ und $V_0 = \text{const}$.

Integrale Volumenbilanz: $\forall t \in [t_0, t_\infty] : \sum_i V_i(t) = \sum_i V_i(t_0)$

$$\Rightarrow V_0 + V_1(t) + V_2(t) + V_R + V_F(t) = V_0 + V_1(t_0) + V_2(t_0) + V_R + V_F(t_0)$$
$$\Rightarrow (A - A_R)(h_1(t) - H_1) + (A - 3A_R)(h_2(t) - H_2)$$
$$\dots = (A - A_R)(h_1(t_0) - H_1) + (A - 3A_R)(h_2(t_0) - H_2)$$

Die jeweiligen Höhen der Behälterböden H_1 und H_2 , die eingeführt werden können, kürzen sich heraus und mit $h_1(t_0) = h_{1,\min}$ und $h_2(t_0) = h_{2,\max}$ ergibt sich:

$$\Rightarrow (A - A_R)h_1(t) + (A - 3A_R)h_2(t) = (A - A_R)h_{1,\min} + (A - 3A_R)h_{2,\max}$$
$$\Rightarrow h_1(t) = h_{1,\min} + \frac{A - 3A_R}{A - A_R}(h_{2,\max} - h_2(t))$$

Insgesamt folgt dann:

$$\Rightarrow \Delta h(t) = h_4(t) - h_3 = \frac{h_0 - h_{1,\min} - \frac{A - 3A_R}{A - A_R}(h_{2,\max} - h_2(t)) + h_2(t) - h_3}{1 + \left(\frac{A_D}{A - A_R}\right)^2 - \left(\frac{A_D}{A - 3A_R}\right)^2}$$
$$\Rightarrow \Delta h(t) = \frac{h_0 - h_{1,\min} - \frac{A - 3A_R}{A - A_R}h_{2,\max} + \left[1 + \frac{A - 3A_R}{A - A_R}\right]h_2(t) - h_3}{1 + \left(\frac{A_D}{A - A_R}\right)^2 - \left(\frac{A_D}{A - 3A_R}\right)^2}$$

3. Aufgabe

a) Bernoulli $0 \rightarrow 1$

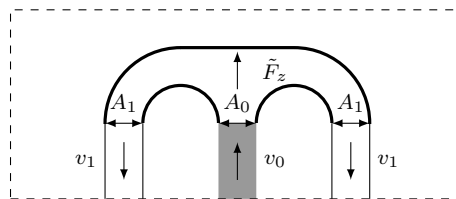
$$p_0 + \frac{\rho}{2}v_0^2 = p_a + \frac{\rho}{2}v_1^2$$

Kontinuität $0 \rightarrow 1$

$$v_0 A_0 = 2v_1 A_1 \Rightarrow v_0 = 2v_1 \frac{A_1}{A_0}$$

$$p_0 - p_a = \frac{\rho}{2}(v_1^2 - v_0^2) = \frac{\rho}{2}v_1^2 \left[1 - 4 \left(\frac{A_1}{A_0} \right)^2 \right]$$

Impulssatz um Fluid in z-Richtung:



$$-\rho A_0 v_0^2 - 2\rho A_1 v_1^2 = A_0(p_0 - p_a) + \tilde{F}_z$$

\tilde{F}_z : Kraft vom Hoverboard auf das Fluid

$F_z = -\tilde{F}_z$: Kraft vom Fluid auf das Hoverboard

$$\tilde{F}_z = A_0(p_0 - p_a) - \rho A_0 v_0^2 - 2\rho A_1 v_1^2 = -F_z$$

$$F_z = A_0 \rho v_1^2 \left[\frac{1}{2} \left(1 - 4 \left(\frac{A_1}{A_0} \right)^2 \right) + 4 \left(\frac{A_1}{A_0} \right)^2 + 2 \frac{A_1}{A_0} \right]$$

b) Bernoulli Pumpe $\rightarrow 1$

$$p_h = p_a + \rho g(H + h) + \frac{\rho}{2}v_1^2 - \Delta p$$

Mit hydrostatischer Grundgleichung (HGG):

$$p_h = p_a + \rho g h$$

Eingesetzt ergibt sich:

$$\Delta p = \rho g H + \frac{\rho}{2}v_1^2$$

Im Gleichgewicht für die Person mit Hoverboard mit Gesamtmasse m gilt:

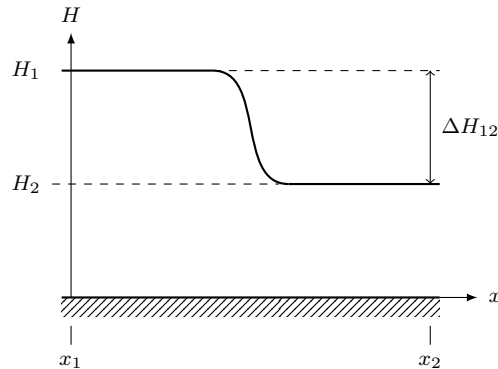
$$F_z = mg$$

Eingesetzt folgt:

$$\Delta p = \rho g H + \frac{mg}{A_0} \frac{1}{1 - 4 \left(\frac{A_1}{A_0} \right)^2 + 8 \left(\frac{A_1}{A_0} \right)^2 + 4 \frac{A_1}{A_0}}$$

4. Aufgabe

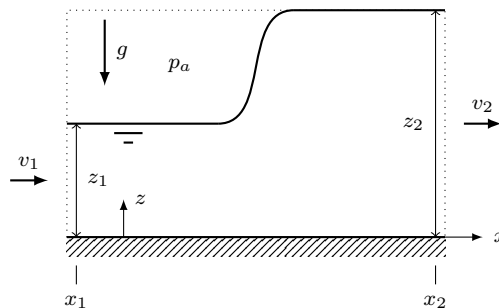
a) Skizze des Verlaufs der Energiehöhe:



Qualitativer Verlauf des Graphs

Benennen der Zustände H_1 und H_2 an den dazugehörigen Stellen x_1 und x_2 und Kennzeichnen des Energiehöhenverlusts ΔH_{12}

b) Impulserhaltungssatz (IES) in x -Richtung: $\frac{dI_x}{dt} = \sum_i F_{x,i}$



$$-\rho v_1^2 z_1 B + \rho v_2^2 z_2 B = B p_a (z_2 - z_1) + B \left(\int_0^{z_1} p_a + \rho g z \, dz - \int_0^{z_2} p_a + \rho g z \, dz \right)$$

$$\Rightarrow \frac{1}{g} (v_2^2 z_2 - v_1^2 z_1) = \left(\frac{z_1^2}{2} - \frac{z_2^2}{2} \right), \text{ wobei sich } B \text{ und } p_a \text{ herauskürzen}$$

$$\text{Konti 0} \rightarrow 1: B v_1 z_1 = B v_2 z_2 \Rightarrow v_1 z_1 = v_2 z_2$$

$$\Rightarrow \frac{1}{g} \left(\frac{v_1^2 z_1^2}{z_2} - v_1^2 z_1 \right) = \frac{1}{2} (z_1^2 - z_2^2)$$

$$\Rightarrow \frac{v_1^2 z_1}{g z_2} (z_1 - z_2) = \frac{1}{2} (z_1 - z_2) (z_1 + z_2) \text{ mit } z_1 \neq z_2$$

$$\Rightarrow \frac{v_1^2 z_1}{g z_2} = \frac{1}{2} (z_1 + z_2), \text{ wobei } z_2 \neq 0$$

$$\Rightarrow z_2^2 + z_1 z_2 - 2 \frac{v_1^2 z_1}{g} = 0$$

Mit der Definition der Froude-Zahl $Fr_1 = \frac{v_1}{\sqrt{g z_1}}$ an der Stelle x_1 folgt:

$$\Rightarrow z_2^2 + z_1 z_2 - 2 Fr_1^2 z_1^2 = 0$$

$$\Rightarrow z_{2,1,2} = -\frac{z_1}{2} \pm \sqrt{\frac{z_1^2}{4} + 2 Fr_1^2 z_1^2}$$

Einzig physikalisch sinnvolle Lösung: $z_2 = \frac{z_1}{2} \left(-1 + \sqrt{1 + 8 Fr_1^2} \right) > 0$

c) Mechanischer Energiesatz bzw. Bernoulli entlang der Wasseroberfläche unter Berücksichtigung des Energiehöhenverlusts ΔH_{12} :

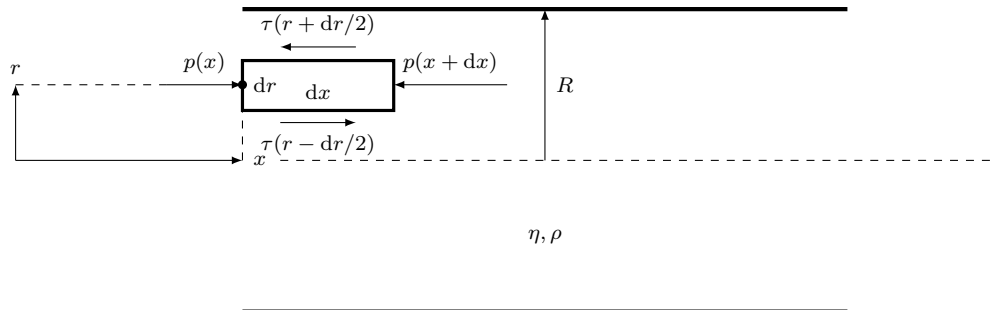
$$z_1 + \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{v_2^2}{2g} + \Delta H_{12}$$

$$\Rightarrow z_1 + \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{v_1^2 z_1^2}{2g z_2^2} + \Delta H_{12}$$

$$\Rightarrow \Delta H_{12} = z_1 \left(1 - \frac{z_2}{z_1} + \frac{Fr_1^2}{2} \left(1 - \left(\frac{z_1}{z_2} \right)^2 \right) \right)$$

5. Aufgabe

- a) Geschwindigkeitsverteilung durch Impulserhaltungssatz (IES) in x -Richtung am differentiellen Volumenelement unter der Annahme von Rotationssymmetrie um die Rohrachse:



IES am differentiellen Volumenelement in x -Richtung:

$$\tau(r - dr/2) 2\pi \left(r - \frac{dr}{2} \right) dx - \tau(r + dr/2) 2\pi \left(r + \frac{dr}{2} \right) dx \dots$$

$$\dots + p(x) 2\pi r dr - p(x + dx) 2\pi r dr = 0$$

mit den Taylor-Reihen mit Entwicklungspunkt mit den Koordinaten (x, r) , welcher als Punkt in der obigen Skizze gekennzeichnet ist

$$\tau(r \mp dr/2) = \tau(r) \mp d\tau/2 = \tau(r) \mp \frac{d\tau(r)}{dr} \frac{dr}{2}$$

$$p(x + dx) = p(x) + dp = p(x) + \frac{dp(x)}{dx} dx$$

$$\Rightarrow 0 = - \left(\tau + r \frac{d\tau}{dr} \right) - r \frac{dp}{dx}$$

Finale Differentialgleichung:

$$\Rightarrow \frac{d(r\tau)}{dr} = -r \frac{dp}{dx}$$

1. Integration:

$$\tau r = - \frac{dp}{dx} \frac{r^2}{2} + c_1$$

$$\Leftrightarrow \tau = - \frac{dp}{dx} \frac{r}{2} + \frac{c_1}{r}$$

mit Randbedingung für Symmetrie bezüglich der Mittellinie bei $r = 0$, d.h. $\tau(r = 0) = 0$, folgt:

$$c_1 = 0 \Rightarrow \tau(r) = -\frac{dp}{dx} \frac{r}{2}$$

Newtonsche Fließgesetz:

$$\Rightarrow \tau(r) = -\eta \frac{du}{dr} = -\frac{dp}{dx} \frac{r}{2}$$

$$\Leftrightarrow \frac{du_2}{dr} = \frac{r}{2\eta} \frac{dp}{dx}$$

2.Integration:

$$u_2(r) = \frac{1}{4\eta} \frac{dp}{dx} r^2 + c_2$$

mit Randbedingung für die Haftbedingung bei $r = R$, d.h. $u_2(r = R) = 0$, folgt:

$$c_2 = -\frac{R^2}{4\eta} \frac{dp}{dx}$$

$$\Rightarrow u_2(r) = u_2\left(\frac{r}{R}\right) = -\frac{R^2}{4\eta} \frac{dp}{dx} \left(1 - \left(\frac{r}{R}\right)^2\right)$$

Nun wird der Druckgradient $\frac{dp}{dx}$ über die Konstanz der Volumenströme $\dot{V}_1 = \dot{V}_2 = \dot{V} = \text{const}$ bestimmt:

$$\dot{V}_1 = u_1 \pi R^2$$

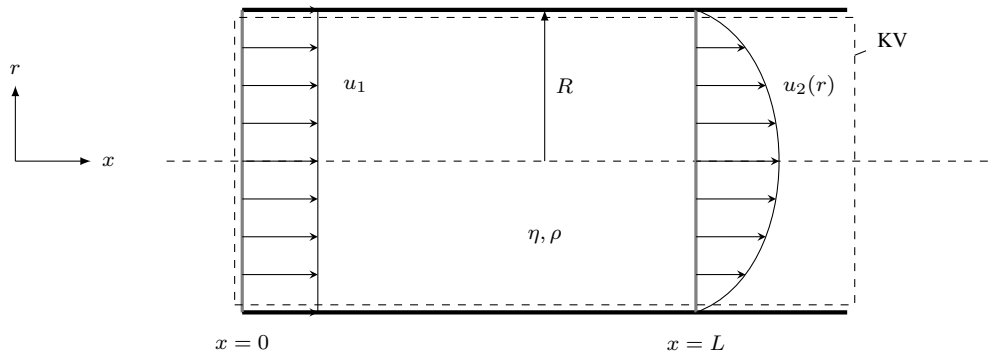
$$\begin{aligned} \dot{V}_2 &= \int_{A_2} u_2 \, dA = \int_0^{2\pi} \int_0^R u_2(r) r \, dr \, d\varphi = 2\pi R^2 \int_0^1 u_2\left(\frac{r}{R}\right) \frac{r}{R} \, d\left(\frac{r}{R}\right) \\ &= 2\pi R^2 \int_0^1 -\frac{R^2}{4\eta} \frac{dp}{dx} \left(1 - \left(\frac{r}{R}\right)^2\right) \frac{r}{R} \, d\left(\frac{r}{R}\right) \end{aligned}$$

$$\Rightarrow u_1 \pi R^2 = -\frac{\pi R^4}{8\eta} \frac{dp}{dx} \Rightarrow \frac{dp}{dx} = -\frac{8u_1 \eta}{R^2}$$

Geschwindigkeitsprofil:

$$\Rightarrow u_2(r) = 2u_1 \left(1 - \left(\frac{r}{R}\right)^2\right)$$

b) Skizze des Kontrollvolumens:



Impulserhaltungssatz (IES):

$$-\dot{I}_{ein} + \dot{I}_{aus} = \Delta p \pi R^2 - F_r$$

mit

$$\Delta p = p_1 - p_2$$

$$F_r = \frac{1}{2} (\tau_{Wand}(x=0) + \tau_{Wand}(x=L)) 2\pi RL$$

$$\tau_{Wand}(x=L) = -\eta \left. \frac{du_2}{dr} \right|_{r=R} = 4\eta \frac{u_1}{R}$$

$$\tau_{Wand}(x=0) = C \cdot \tau_w(x=L)$$

folgt für die Reibungskraft

$$\Rightarrow F_r = \tau_{Wand}(x=L) \cdot (C+1) \pi RL$$

und mit

$$\dot{I}_{ein} = -\rho u_1^2 \pi R^2 \text{ und } \dot{I}_{aus} = 2\pi \rho R^2 \int_0^1 u_2^2 \left(\frac{r}{R}\right) \frac{r}{R} d\left(\frac{r}{R}\right) = \frac{4}{3} \pi R^2 \rho u_1^2$$

folgt

$$\Rightarrow \rho \frac{u_1^2 \pi R^2}{3} = \Delta p \pi R^2 - \pi RL (C+1) 4\eta \frac{u_1}{R}$$

$$\Rightarrow \Delta p = 4\eta \frac{u_1 L (C+1)}{R^2} + \rho \frac{u_1^2}{3}$$

6. Aufgabe

a) Gegebene differentieller Impulsbilanz in z -Richtung:

$$\frac{\partial p}{\partial z} = -\rho g \quad \text{mit } g = \text{const}$$

Luftphase:

Einsetzen des idealen Gasgesetzes $\rho_L = \frac{p}{R_L T}$ mit $R_L = \text{const} > 0$ und $T > 0$

$$\Rightarrow \frac{\partial p}{\partial z} = -\frac{pg}{R_L T}$$

Trennung der Variablen und Einarbeiten der Randbedingung $p(z=0) = p_a$

$$\begin{aligned} \Rightarrow \frac{\partial p}{p} &= -\frac{\partial z}{R_L T} \\ \Rightarrow \int_{\bar{p}(z=0)=p_a}^{p(z)} \frac{\partial \bar{p}}{\bar{p}} &= -\int_{\bar{z}=0}^z \frac{g \partial \bar{z}}{R_L T} \end{aligned}$$

Annahme der isothermen Atmosphäre einarbeiten, d.h. $T = \text{const}$ und somit $\frac{g}{R_L T} = \text{const}$, und Integrale lösen

$$\Rightarrow [\ln|p|]_{p_a}^{p(z)} = -\frac{g}{R_L T}(z - 0)$$

$$\Rightarrow \ln|p(z)| - \ln|p_a| = -\frac{g}{R_L T}z$$

$$\Rightarrow \ln\left|\frac{p(z)}{p_a}\right| = -\frac{g}{R_L T}z$$

$$\Rightarrow \left|\frac{p(z)}{p_a}\right| = e^{-\frac{g}{R_L T}z}$$

Da $p(z), p_a > 0$ gilt, können die Betragsstriche weggelassen werden

$$\Rightarrow \frac{p(z)}{p_a} = e^{-\frac{g}{R_L T}z}$$

$$\Rightarrow p(z) = p_a e^{-\frac{g}{R_L T}z} \quad \text{für } z \geq 0$$

Wasserphase:

Verwenden der Annahme eines inkompressibles Fluids, $\rho_W = \text{const}$

$$\frac{\partial p}{\partial z} = -\rho_W g = \text{const}$$

$$\Rightarrow \partial p = -\rho_W g \partial z$$

$$\Rightarrow \int_{\bar{p}(z=0)=p_a}^{p(z)} \partial \bar{p} = \int_{\bar{z}=0}^z -\rho_W g \partial \bar{z}$$

$$\Rightarrow p(z) - p_a = -\rho_W g z$$

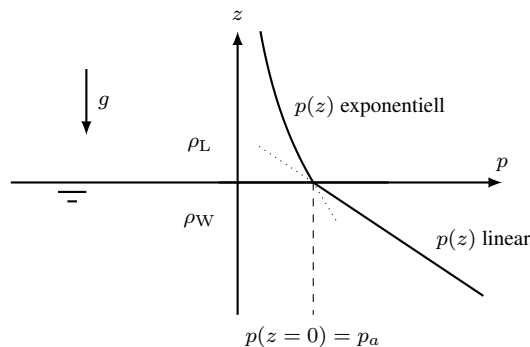
$$\Rightarrow p(z) = -\rho_W g z + p_a \quad \text{für } z < 0$$

Skizze des Verlaufs des statischen Drucks:

$$p(z) = \begin{cases} p_a e^{-\frac{g}{R_L T} z} & x \geq 0 \text{ in Luft} \\ -\rho_W g z + p_a & 0 < x \text{ in Wasser} \end{cases}$$

$$-\rho_L g = -\frac{p_a g}{R_L T} = \left. \frac{\partial p}{\partial z} \right|_{z=0}^L > \left. \frac{\partial p}{\partial z} \right|_{z=0}^W = -\rho_W g$$

da $\rho_L < \rho_W$



Exponentieller Verlauf mit entsprechender Krümmung für die Luftphase und linearer Verlauf mit entsprechender Steigung für die Wasserphase

Stetigkeit bei $z = 0$ mit $p(z = 0) = p_a$ und qualitativ im Verhältnis stehende Steigungen bei $z = 0$ für die Luft- und Wasserphase

- b) In stationären Strömungen fallen Stromlinie, Bahnlinie und Rauchlinie zusammen.
- c) Die Reynolds'sche Zerlegung beschreibt die Strömungsgröße f als Summe aus zeitlichem Mittelwert \bar{f} und Schwankungsanteil f' , wobei die Argumente \vec{r} für die Orts- und t für die Zeitabhängigkeit stehen.

$$f(\vec{r}, t) = \bar{f}(\vec{r}) + f'(\vec{r}, t)$$

Die Reynolds'sche Mittelung ist durch die zeitlich-integralen Mittelung über ein hinreichend langes Zeitintervall Δt nach folgender Definitionsgleichung gegeben.

$$\bar{f}(\vec{r}) = \lim_{\Delta t \rightarrow \infty} \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} f(\vec{r}, t) dt$$

- d) Mit der Hilfe der Rechenregeln für die Reynolds'sche Mittelung kann der gesuchte Ausdruck wie folgt hergeleitet und vereinfacht werden, wobei im Allgemeinen $\overline{f'g'} \neq 0$ gilt:

$$\begin{aligned}
\overline{fg} &= \overline{(\overline{f} + f')(\overline{g} + g')} \quad , \text{ ausmultiplizieren} \\
&= \overline{\overline{f}\overline{g} + f'\overline{g} + \overline{f}g' + f'g'} \\
&= \overline{\overline{f}\overline{g}} + \overline{f'\overline{g}} + \overline{\overline{f}g'} + \overline{f'g'} \quad , \text{ da Additivität gilt, } \overline{a+b} = \overline{a} + \overline{b}. \\
&= \overline{f}\overline{g} + \overline{f'}\overline{g} + \overline{f}g' + \overline{f'}g' \quad , \text{ da } \overline{f} \text{ und } \overline{g} \text{ zeitlich konstant sind und } \overline{\overline{f}} = \overline{f}. \\
&= \overline{f}\overline{g} + \overline{f'}\overline{g} + \overline{f}g' + \overline{f'}g' \quad , \text{ wobei } \overline{f'g'} \neq 0 \\
\Rightarrow \overline{fg} &= \overline{f}\overline{g} + \overline{f'}g'
\end{aligned}$$