

Name: Vorname: Punkte:
Matr.-Nr.:

KLAUSUR EFT - Teil Fluidodynamik - Fragenteil

Bitte direkt auf die Angabe schreiben, Blatt evtl. wenden!

1) Wie ist die Reynoldszahl definiert und wie können wir sie interpretieren? (2P)

$$Re = \frac{\rho v L}{\mu}$$

Trägheits / Zähkräftigkeit
vs. Viskosität

(krit. Parameter wichtig zur Beschreibung des Übergangs laminar-turbulent)

2) Betrachten Sie die inkompressible Strömung von Wasser und Luft bei gleicher Reynoldszahl und Strömahlzahl, ohne Schwerkrafterfluss um eine Kugel mit Durchmesser D . Wie unterscheiden sich die Strömungen (kurze Begründung) und wie sollte die Reynoldszahl hier definiert werden? (2P)

- gar nicht, da Keimzellen gleich (Ähnlichkeit)
- $Re = \frac{\rho v_{\text{kin}} \cdot D}{\mu}$

3) Geben Sie die Formel für den Auftrieb eines Körpers (Volumen V_k) an, dessen eine Hälfte sich in Fluid der Dichte ρ_1 , die andere in Fluid der Dichte ρ_2 befindet. (2P)

$$F_A = \rho_1 g V_k / 2 + \rho_2 g V_k / 2 = g V_k (\rho_1 + \rho_2)$$

4) Wie funktioniert ein Schrägrohnanometer? Geben Sie auch die Formel für die Druckdifferenz und eine Skizze an. (5P)

$\Delta p = \rho g \sin \alpha \cdot \Delta x$
(Δx Verschiebung d. Flüssigkeit)

Druck des zwei Messenden kann durch Verschiebung des Meniskus festgestellt werden.

Flüssigkeitsspiegels Δx mit Druck ρ_F und der veränd. lässt sich die Druckdifferenz bestimmen $\Delta p = \rho_F g \sin \alpha \cdot \Delta x$

5) Was besagt das Reynold'sche Transporttheorem (in Worten)? (1P)

Et Zeit Änderung einer Größe ist gleich c zeit. Änderung der [Längsfläche] im Kontrollvolumen + dem Fluss dieser Größe über die Kontrollfläche

6) Geben Sie den Drehimpulssatz für eine Strömung (homogen über den Querschnitt), ohne Druckvolumenkraft (beliebiges Kontrollvolumen mit 2 Kontrollflächen) an. (2P)

$$\rho A_1 (\underline{r}_1 \times \underline{u}_1) (\underline{u}_1 \cdot \underline{n}) + \rho A_2 (\underline{r}_2 \times \underline{u}_2) (\underline{u}_2 \cdot \underline{n}) = \sum_{\text{M}} \underline{M}$$

(stationär, sonst instationärer Term hinzunehmen)

Fragen: 14 Pkt.
 Aufgaben: 36 Pkt.
 Σ 50 Pkt.

Hochlösung Klausur Fluid-u. Thermodynamik Teil Fluidmechanik
 SS 2019 23.08.2019

A1 a) ges: P_p

Bernoulli-GL von Wasseroberfläche Behälter bis Rohrende S

$$P_0 + \frac{\rho}{2} v_1^2 + \rho g h = P_0 + \frac{\rho}{2} v_2^2 + \rho g \cdot 0 - \Delta P_p + \frac{\rho}{2} v_2^2 \cdot \frac{L+H}{d}$$

v_2 über Bernoulli-GL zwischen S und Fontänenende

$$P_0 + \frac{\rho}{2} v_2^2 + \rho g \cdot 0 = P_0 + \frac{\rho}{2} v_2^2 + \rho g H$$

$$\frac{\rho}{2} v_2^2 = \rho g H \Rightarrow v_2 = \sqrt{2 g H} = \sqrt{2 \cdot 9,81 \frac{m}{s^2} \cdot 10 \frac{m}}{2}} = 10 \frac{m}{s}$$

Bestimmung von d mit Konti. GL $Q = v_2 \cdot \frac{\pi}{4} d^2$ (1)

$$\Rightarrow d = \sqrt{\frac{4 \cdot Q}{\pi v_2}} = 0,036 \text{ m} \quad (1/2)$$

Bestimmung von λ : $Re = \frac{v_2 \cdot d}{\nu} = \frac{10 \frac{m}{s} \cdot 0,036 \text{ m}}{1,004 \cdot 10^{-6} \frac{m^2}{s}} \approx 3,6 \cdot 10^5$ (1)

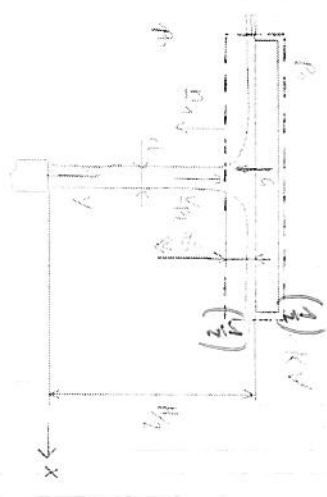
\Rightarrow Moody-Diagramm: $\lambda = 0,014$ (1)

$$\Rightarrow \Delta P_p = \frac{\rho}{2} v_2^2 \left(1 + \lambda \frac{L+H}{d} \right) - \rho g h$$

$$= 1.994,444 \text{ Pa} - 30.000 \text{ Pa} = 1,914 \cdot 10^6 \text{ Pa} \quad (1/2)$$

$$P_0 = \Delta P_p \cdot Q = 19,14 \text{ kW} \quad (1)$$

b) ges: Schwere Platte auf Fontäne?



$$\vec{n}_1 = \begin{pmatrix} 1 \\ 0 \end{pmatrix}$$

$$\vec{v}_{p1} = \begin{pmatrix} 0 \\ v_0 \end{pmatrix}$$

Impulsrate für Platte in x -Richtung in y -Richtung
 $\int \rho v_{p1} (0 \cdot 0 + v_0 \cdot (-1)) \frac{\pi}{4} d^2 = -\rho \frac{\pi}{4} d^2 v_0^2$

$$-\rho \frac{\pi}{4} d^2 v_0^2 = -G$$

Druckkräfte heben sich auf.

Bestimmung von v_0 mit Bernoulli:

$$P_0 + \frac{\rho}{2} v_0^2 + \rho g \cdot 0 = P_0 + \frac{\rho}{2} v_{p2}^2 + \rho g \frac{H}{2}$$

$$v_{p2}^2 = v_0^2 - g H = 2g H - g H = g H \quad (1)$$

$$\Rightarrow \rho g H \frac{\pi}{4} d^2 = G = A \cdot \rho \cdot g \cdot \frac{H}{2}$$

$$50,9 \text{ N} \neq 10 \text{ m}^2 \cdot 0,002 \text{ m} \cdot 100 \frac{kg}{m^3} \cdot 10 \frac{m}{s^2} = 20 \text{ N} \quad (1/2)$$

\Rightarrow Platte schwimmt nicht! (1)

A2) ges.: Kugelhöhen z



Kugelvolumen: $V_K = \frac{4}{3} \pi R^3$ (1)

vor: (1) (2) (3) (4)
 $-m \cdot a = -\rho \cdot V_K + F_B + F_G$
 $\rho \cdot V_K \cdot a = -m \cdot g + V_K \cdot \rho \cdot g + 6 \pi \mu R \cdot u$
 $-V_K \cdot \rho \cdot a = -V_K \cdot \rho \cdot g + V_K \cdot \rho \cdot g + 6 \pi \mu R \cdot u$

b) ges.: DGL für u

(1) DGL

$-a = -g + \frac{\rho_{fl}}{\rho_{sk}} g + \frac{6 \pi \mu R}{\frac{4}{3} \pi R^3 \rho_{sk}} u$ (1)
 $\frac{du}{dt} = -g \left(\frac{\rho_{fl}}{\rho_{sk}} - 1 \right) - \frac{9 \mu}{2 R^2 \rho_{sk}} u$ ← für Zusammenfassen
 $A = 0,0018 \frac{m}{s^2} = B = 0,0018 \frac{m}{s^2}$

$\Rightarrow \frac{du}{dt} = A - B \cdot u$

$\frac{1}{B} \frac{du}{dt} = \frac{A}{B} - u$

$\Rightarrow \frac{du}{A - B \cdot u} = B dt$ (1) Trennung der Variab.
 $\ln \left(1 - \frac{B \cdot u}{A} \right) = -Bt$

$\int_0^u \frac{du}{\frac{A}{B} - u} = \int_0^t B dt$

$-\ln \left(\frac{A - B \cdot u}{A} \right) \Big|_0^u = Bt$ (1)
 Integrieren

$1 - \frac{B \cdot u}{A} = e^{-Bt}$
 $u = \left(e^{-Bt} - 1 \right) \left(-\frac{A}{B} \right) \left(\frac{1}{2} \right)$

c) ges.: u für sehr große Zeit t

$u = \left(e^{-Bt} - 1 \right) \left(-\frac{A}{B} \right)$

$\rightarrow 0$ für großes t (1)

$\Rightarrow u = \frac{1}{B} = \frac{0,0018 \frac{m}{s^2}}{0,0018 \frac{1}{s}} = 0,55 \frac{m}{s}$ (1)
 (2)