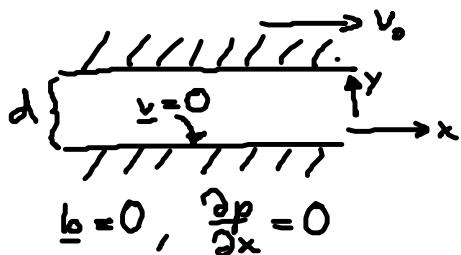


3.10 Die Navier-Stokes-Gleichungen

$$\rho \left(\frac{\partial \underline{v}}{\partial t} + \underline{v} \cdot \nabla \underline{v} \right) = -\nabla p + \eta \nabla^2 \underline{v} + (\eta + \eta') \nabla (\operatorname{div} \underline{v}) + \rho \underline{b} \quad (3.62)$$

- einfache Scher geometrie: Couette Strömung = Strömung, erzeugt durch bewegte Berandung



Annahme: $\underline{v} = v(y) \mathbf{e}_x$

$$\rightarrow \frac{\partial v}{\partial t} = 0, \underline{v} \cdot \nabla \underline{v} = 0 \text{ & } \operatorname{div} \underline{v} = 0 \rightarrow \eta \nabla^2 \underline{v} = 0$$

$$\rightarrow \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} v(y) = 0 \rightarrow \boxed{v(y) = v_0 \frac{y}{d}} \quad (3.65)$$

Spannungstensor: $\underline{\underline{T}} = 2\eta \underline{\underline{A}}$

\rightarrow Kraft pro Fläche einheit: $\boxed{T_{xy} = \eta \frac{\partial v(y)}{\partial y} = \eta \frac{v_0}{d}}$ (3.66)

Kraft
richtig Flächen-
einheit ... Meß verdrift für
Scherviskosität η !

- Poiseuille-Strömung: s. Übungen

Fluß: $Q \sim R^4$!

- Viskositäten η, η' :

$$\text{Einheit: } \frac{\text{Kraft}}{\text{Fläche}} \cdot \frac{\text{Länge}}{\text{Zeit}} = \text{Pa} \cdot \text{s} = \frac{\text{Ns}}{\text{m}^2} = \frac{\text{kg}}{\text{m s}} = 10 \frac{\text{g}}{\text{cm s}}$$

$$= 10 \text{ P (aise)}$$

Werte $\eta = \eta$: s. Folie

3.11 Die Reynoldszahl

- NS-Gln: keine intrinsische Längenskala (aber Masse hat Größe)
 - NS-Gln: sind skalentriviant (gültig auf Länge $\geq 10\text{mm}$)
 - $\hat{=}$ Physik ist auf allen Skalen die gleiche!
 - Ähnlichkeitsprinzip: Auto \longleftrightarrow Windkanal



- NS-Gln mit $\operatorname{div} \mathbf{v} = 0, \mathbf{b} = 0$

$$\rho \left(\frac{\partial \mathbf{v}}{\partial t} + \mathbf{v} \cdot \nabla \mathbf{v} \right) = -\nabla p + \gamma \nabla^2 \mathbf{v} \quad (3.67)$$

mit a ... charakt. Länge [Kantbreite, Teilradius]
 v_0 ... " Geschw. [Fluggeschw., Driftgeschw.]

Δp ... " Druckfall

→ Stetigung auf einheitlose Größen:

$$\tilde{x} = \frac{x}{a}, \quad \tilde{v} = \frac{v}{v_0}, \quad \tilde{t} = \frac{t}{\frac{a}{v_0}}, \quad \tilde{p} = \frac{p}{\Delta p}$$

$$\frac{\partial}{\partial x} \rightarrow \frac{\partial}{\partial \tilde{x}}$$

$$Re \left(\frac{\partial \tilde{v}}{\partial \tilde{t}} + \tilde{v} \cdot \tilde{\nabla} \tilde{v} \right) = -\frac{1}{2} Eu Re \tilde{\nabla} \tilde{p} + \tilde{\nabla}^2 \tilde{v}$$

Reynoldszahl: $Re = \frac{\rho a v_0}{\gamma} = \frac{\text{Trägheitskräfte}}{\text{Reibungskräfte}} = \frac{\rho v_0^2 / a}{\gamma v_0 / a^2}$

Eulerzahl: $Eu = \frac{\Delta p}{\frac{1}{2} \rho v_0^2} = \frac{\text{Druckkräfte}}{\text{Trägheitskräfte}}$

→ Ähnlichkeitsprinzip:

Systeme mit gleicher Re & Eu verhalten sich gleich

• Einteilung:

$Re < 1$: laminar, schleudernder Fluss

Reibung dominiert ($\rho \mathbf{v} \cdot \nabla \mathbf{v} < \gamma \nabla^2 \mathbf{v}$)

vernachlässige $\frac{d\mathbf{v}}{dt}$ auf Seite a/v_0 $\hat{=} Re \ll 1$!

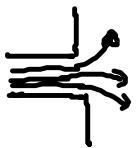
Bsp: - Strömung um Kugel

- Tröpfchen geobachtet

$Re > 1$: Turbulenz, Trägkeit dominiert

Bsp: Kaffeetasse

- Übergang zu Turbulenz: real, Geometrie abhängig



$$Re = 3$$

...



$$Re = 1000$$

- Bsp: Schwimmende Organismen.

$$30 \text{ cm Wal}, v_0 = 10 \frac{\text{m}}{\text{s}} \rightarrow Re \approx 3 \cdot 10^8 \quad \text{s. Folie}$$

$$1 \mu\text{m Bakterium}, v_0 = 30 \frac{\mu\text{m}}{\text{s}} \rightarrow Re \approx 3 \cdot 10^{-5} !$$

- kritische viskose Kraft:

$$\frac{\gamma \left[\frac{\text{kg}}{\text{m} \cdot \text{s}} \right]}{S \left[\frac{\text{kg}}{\text{m}^3} \right]} \boxed{F_{\text{krit}} = \frac{\eta^2}{S}} \quad (3.71) \implies \frac{\text{aufwärtsKraft } F}{F_{\text{krit}}} = \begin{cases} \ll 1, \text{laminar} \\ \gg 1, \text{Turbulen} \end{cases}$$

Konsistent mit Re^2 ?

$$\frac{\text{Reibungskraft} \sim \gamma a v_0}{2 \frac{\eta}{S}} = Re \gtrsim \frac{\text{Trägheitskraft} \sim S v^2 a^2}{2 \frac{\eta^2}{S}} = Re^2 \quad \text{für } Re \leq 1$$

Bsp: Tabelle s. Folie

H_2O , $F < F_{\text{krit}} \approx 1 \mu\text{N} \rightarrow$ sehr zäh Flüssigkeit
Mikro-/Nanoswelt

insbesondere: Zelle: $F \approx 1 \mu\text{N}$
 \rightarrow dominiert durch Reibung

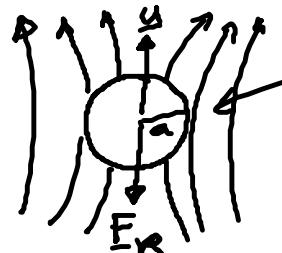
3.12 Ausbreitung von Störungen für konstante Temperatur

- Konstantes T : nur NS-Gln., keine Energiedissipation!

Motivation:

(1) hydrodynam. Moden der NS-Gln. $\hat{=} Störungen$ um homogenen GG-Zustand

(2) Stokes Reibung: $F_R = -6\pi\eta a u$



mit Kugel mit bewegtes statisches
Geschn. profil!
 \Longleftrightarrow Gültigkeit?

Zerlegungssatz für Vektorfeld \underline{v} : o. B.

$\underline{v}(x, t)$ ist bestimmt durch seine Wirbel $\text{rot } \underline{v}$,
seine Quellen $\text{div } \underline{v}$ und ein Anteil \underline{v}_R mit
 $\text{div } \underline{v}_R = \text{rot } \underline{v}_R = 0$, um die Randbed. zu erfüllen

a) Wirbel:

• Voraussetzung: $Re \ll 1 \longleftrightarrow$ vernachlässige $\underline{v} \cdot \nabla \underline{v}$ } linearisierung
 $\underline{g} = \underline{g}_0 + \delta \underline{g} \approx \underline{g}_0$ } in \underline{v} & \underline{g}
 $\left[\delta \frac{\partial \underline{v}}{\partial t} \rightarrow g_0 \frac{\partial \underline{v}}{\partial t} \right]$

mit $\text{rot} (3.62)$ & $\text{rot } \nabla \dots = 0$ [für $-\nabla p$ und $\nabla(\text{div } \underline{v})$]

$$\left(\frac{\partial}{\partial t} - \frac{\gamma}{S_0} \nabla^2 \right) \text{rot } \underline{v} = \text{rot } \underline{b} \quad (3.72)$$

... Diffusionsgleichung für Wirbel / Vorticity

$\frac{\gamma}{S_0}$... Diffusionskonstante für Wirbel

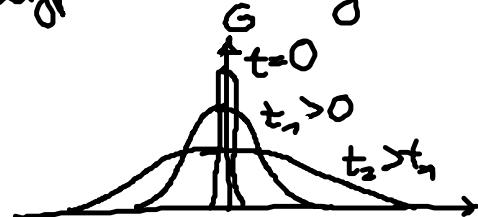
• Grenzfl.: $\text{rot } \underline{b} = \delta(x - x_0) \delta(t) \hat{z}$, $|\underline{v}| = 1$

... bei $t=0$ initiierte „ph. früher“ Wirbel

Lsg. von (3.72)

$$G(x - x_0, t) = \frac{1}{(4\pi \frac{\gamma}{S_0} t)^{3/2}} e^{-\frac{(x - x_0)^2}{4\gamma/S_0 t}} \quad (3.73)$$

... diffusive Ausbreitung des ph. Wirbels



mit $\lim_{t \rightarrow 0} G(x - x_0, t) = \delta(x - x_0)$

Normierung: $\int G(x - x_0, t) d^3x = 1, t \geq 0$