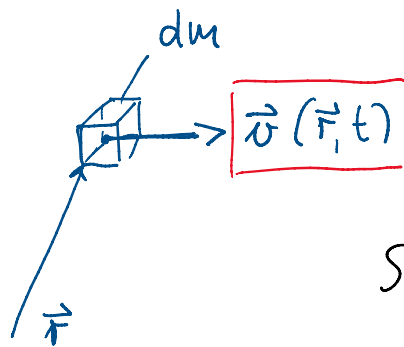


Dynamik der Fluide

Fluid: Materie mit sehr kleinen Scherkräften
 \Rightarrow nichtstellende Kräfte bei Deformationen fehlen
 keine starre Form

Darstellung Massenelemente



Strömungsfeld $\vec{v}(\vec{r}, t)$

$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} = 0 \Rightarrow$ stationäre Strömung
 (Für ext. Beobachter ändert sich $\vec{v}(\vec{r})$ nicht)

Zeitableitung: $\vec{v}(x, y, z, t)$

$$\frac{d\vec{v}}{dt} = \underbrace{\frac{\partial \vec{v}}{\partial t}}_{\text{explizite Abl.}} + \underbrace{\frac{\partial \vec{v}}{\partial x} \frac{dx}{dt} + \frac{\partial \vec{v}}{\partial y} \frac{dy}{dt} + \frac{\partial \vec{v}}{\partial z} \frac{dz}{dt}}_{\text{konvektive Zeitableitung}}$$

$$= \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \frac{\partial \vec{v}}{\partial x} v_x + \frac{\partial \vec{v}}{\partial y} v_y + \frac{\partial \vec{v}}{\partial z} v_z$$

$$\boxed{\frac{d\vec{v}}{dt} = \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v}} \quad \text{Substantielle Zeitableitung}$$

in Komponenten:

in Komponenten:

$$\text{z. B. } \frac{dv_x}{dt} = \frac{\partial v_x}{\partial t} + \left(v_x \frac{\partial}{\partial x} + v_y \frac{\partial}{\partial y} + v_z \frac{\partial}{\partial z} \right) v_x$$

Massenfluss $\dot{M} =$ Masse eines Fluids die pro Zeiteinheit durch Fläche A strömt

$$\dot{M} = \frac{dM}{dt} = \rho \frac{dV}{dt} = \underline{\rho \cdot A \cdot v}$$

Strandichte $j = \frac{\dot{M}}{A} = \rho v \Rightarrow \underline{\vec{j} = \rho \vec{v}}$

Volumen V mit Oberfläche: Gesamtstrom \dot{M} in V hinein bzw. heraus:

$$\dot{M} = \oint_A \vec{j} \cdot d\vec{A} \stackrel{\text{Gauss}}{=} \underbrace{\int_V \text{div} \vec{j} \, dV}_{\text{Quellen / Senken von } \vec{j}}$$

↑
Masse in V nimmt ab wenn $\vec{j} > 0$ (herausströmt)

$$\dot{M} = \frac{dM}{dt} = \frac{d}{dt} \int_V \rho \, dV = \int_V \frac{d\rho}{dt} \, dV$$

V beliebig
 \Rightarrow

$$-\text{div} \vec{j} = \frac{d\rho}{dt} \Rightarrow$$

$$\boxed{\frac{d\rho}{dt} + \text{div} \vec{j} = 0}$$

Kontinuitätsgleichung
(Erhaltung der Masse)

Energieerhaltung? Ohne Reibung

Energiedichte:

$\dots \dots \dots$

Energiedichte:

kinetische Energie: Massenelement dm $d\bar{E}_{kin} = \frac{1}{2} v^2 dm$

$$\Rightarrow \frac{dm}{dV} \rightarrow \rho \Rightarrow \frac{d\bar{E}_{kin}}{dV} = e_{kin} = \frac{1}{2} \rho v^2$$

|
Dichte der kin. En.

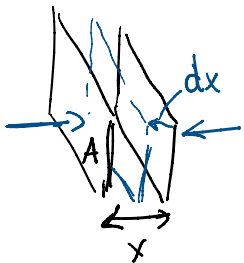
potentielle Energie:

1. innere potentielle Energie:

bei Kompression $d\bar{E}_{pot}^i = -k \cdot dV$

↑
Kompressionsmodul

$$\frac{d\bar{E}_{pot}^i}{V} = -k \frac{dV}{V} = dp$$



statistischer Druck = potentielle Energiedichte an diesem Ort

2. potentielle Energie in äusserem Feld (Gravitation)

$$\bar{E}_{pot}^a = m \cdot g \cdot h \Rightarrow e_{pot}^a = \rho g h$$

$$\Rightarrow \boxed{\frac{1}{2} \rho v^2 + p + \rho g h = \text{konstant}}$$

Gesetz von Bernoulli

Anm: auch mit Reibung kann Gesetz häufig (lokal) angewandt werden.

Bewe: ρ ist im allg. nicht konstant

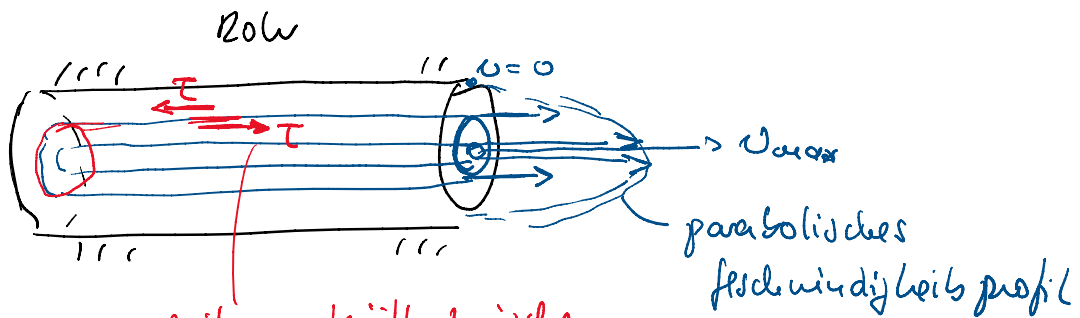
bei Flüssigkeiten gute Näherung "inkompressibel" ($k \rightarrow \infty$)
 $\Rightarrow \rho = \text{konst.}$

Innere Reibung

Reibung geschwindigkeitsabhängig (Impulsübertrag)

"kleine" Geschwindigkeiten

Strömung in Schichten (lat. lamina) \Rightarrow laminare Strömung



Reibungskräfte zwischen Schichten $\hat{=}$ Scherspannung

Newton'sches Fluid:

$$\tau = \eta \left| \nabla v \right|$$

Viskosität

Gradienten der Geschw.

$$\eta = \rho \mu$$

dynamische Viskosität

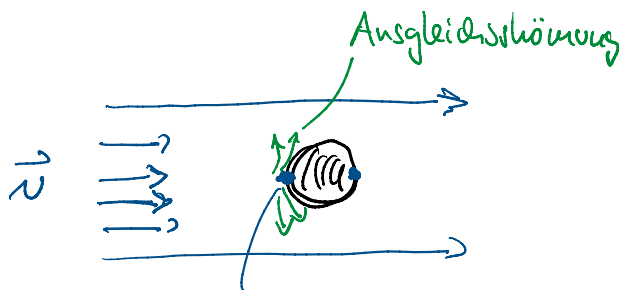
kinematische Visk.

z.B. Hagen - Poiseuille'sches Gesetz: Massenstrom durch Rohr

$$I_m = \rho \cdot \frac{\pi r^4}{8 \eta l} \cdot \Delta p = \rho \frac{\pi r^2}{8 \eta} r^2 \frac{\Delta p}{l}$$

Durchgradient

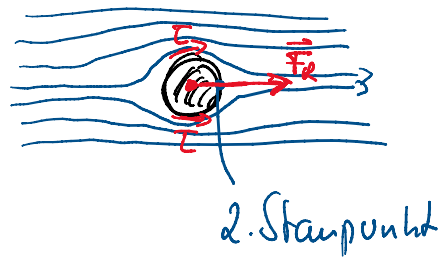
Kugel:



Staupunkt

$v=0 \Rightarrow$ Druck hoch ($\frac{1}{2} \rho v^2$ Staudruck)

=
laminare
Strömung um
die Kugel

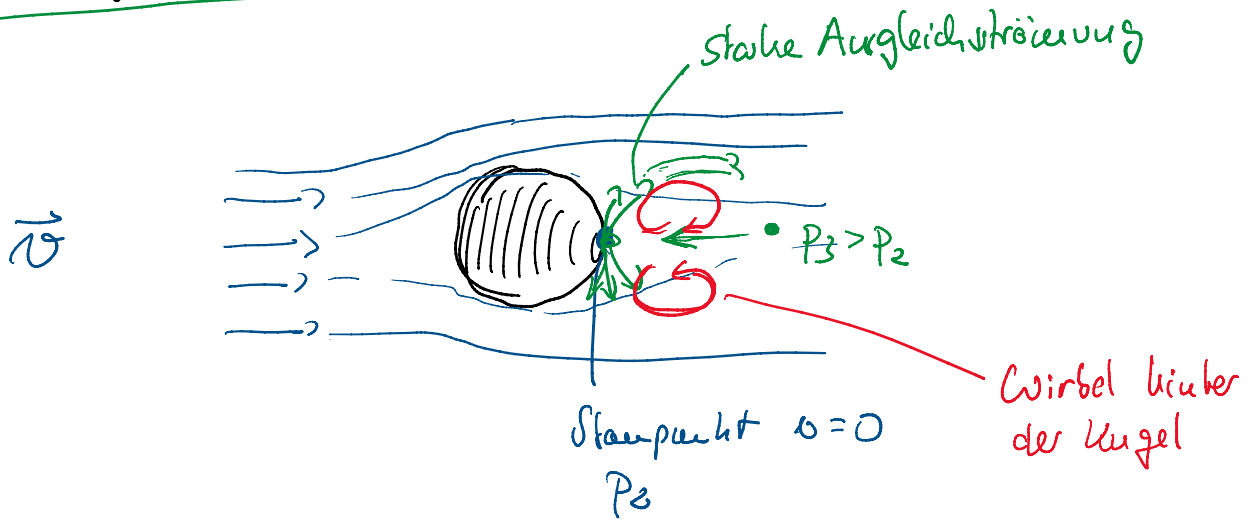


Integration über Kugeloberfläche

$$F_R = 6\pi r \eta v$$

Stokesches Gesetz

"Grosse" Geschwindigkeiten: $\frac{1}{2} \rho v^2$ gross

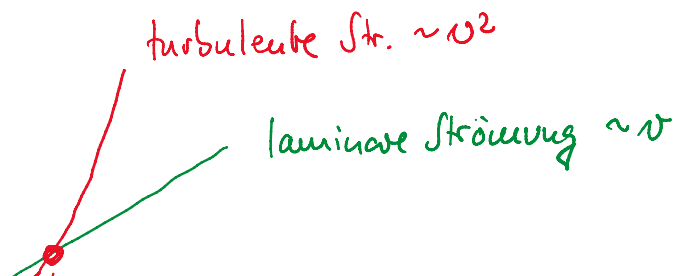


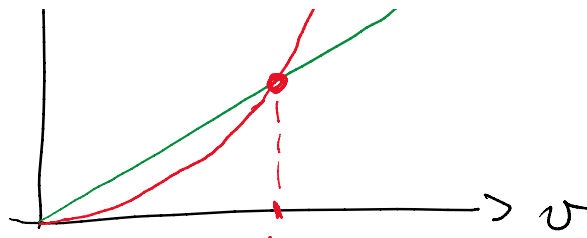
Wirbel werden generiert => Energie

Kraft abhängig von: Angriffsfläche $\pi r^2 = A$
übertragene kin. En. $\frac{1}{2} \rho v^2$

turbulente Str.: $F_R = c_w \frac{1}{2} \rho v^2 \cdot A$

Widerstandsbeiwert c_w
hängt nur von Form des Körpers ab





krit. Geschwindigkeit

laminar turbulent "Trägheitsbestimmt"
 "Zähigkeitsbestimmt"

Kugel: bei v_c $6\pi r \eta v_c \approx C_w \cdot \frac{1}{2} \rho v_c^2 \cdot \pi r^2$ (bsp. Längendim $l \approx 2r$)

$$\frac{24}{C_w} = \frac{8r v_c}{\eta} = Re$$

Reynoldszahl

Strömungen mit gleicher Reynoldszahlen verhalten sich gleich (Ähnlichkeitstransformation)