

Zweidimensionale, inkompressible Strömungen mit viskosem Impulstransport

Definitionen:

Bei **zweidimensionalen Strömungen** variiert der Strömungszustand nur in 2 Koordinatenrichtungen

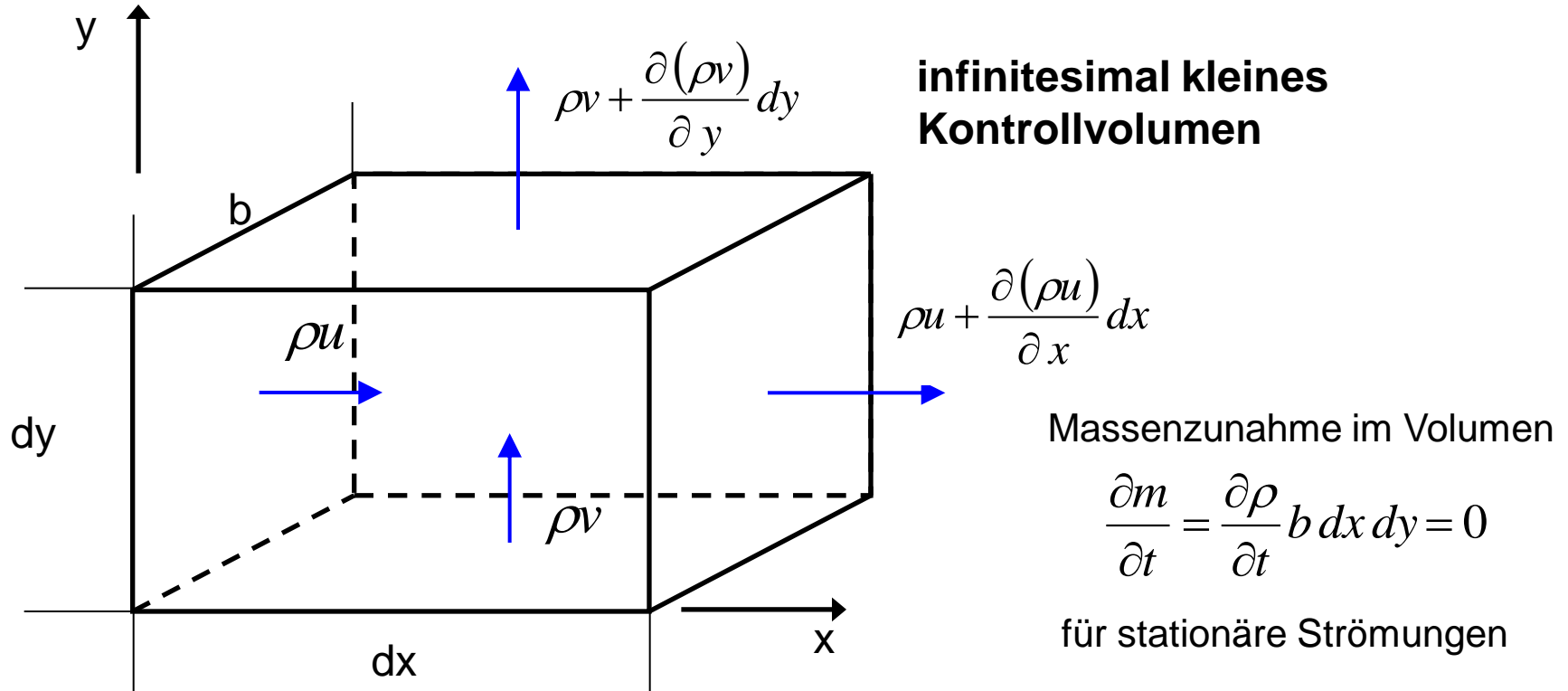
$$\vec{w} = \begin{pmatrix} u \\ v \end{pmatrix} \quad u = u(x, y) \quad v = v(x, y) \quad p = p(x, y)$$

Bei **inkompressiblen Strömungen** ist die Dichte des Fluids $\rho = \text{konst}$

Bei **stationären Strömungen** sind die Strömungsgrößen nicht von der Zeit abhängig

Kontinuitätsgleichung

2D Strömung: Variationen der Strömung nur in x und y-Richtungen



Bilanzgleichung:

$$-\rho u b \, dy - \rho v b \, dx + \left(\rho u + \frac{\partial(\rho u)}{\partial x} dx \right) b \, dy + \left(\rho v + \frac{\partial(\rho v)}{\partial y} dy \right) b \, dx = 0$$

$$\frac{\partial(\rho u)}{\partial x} + \frac{\partial(\rho v)}{\partial y} = 0$$

inkompressibel:

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0$$

Grundlage des Impulssatzes

Ausgangspunkt ist Impulssatz in integraler Form (Kapitel 3)

$$\int\int_o \rho \vec{w} \cdot (\vec{w} \cdot \vec{n}) dO = \vec{F}_o$$

Impulsfluss über
Oberfläche O

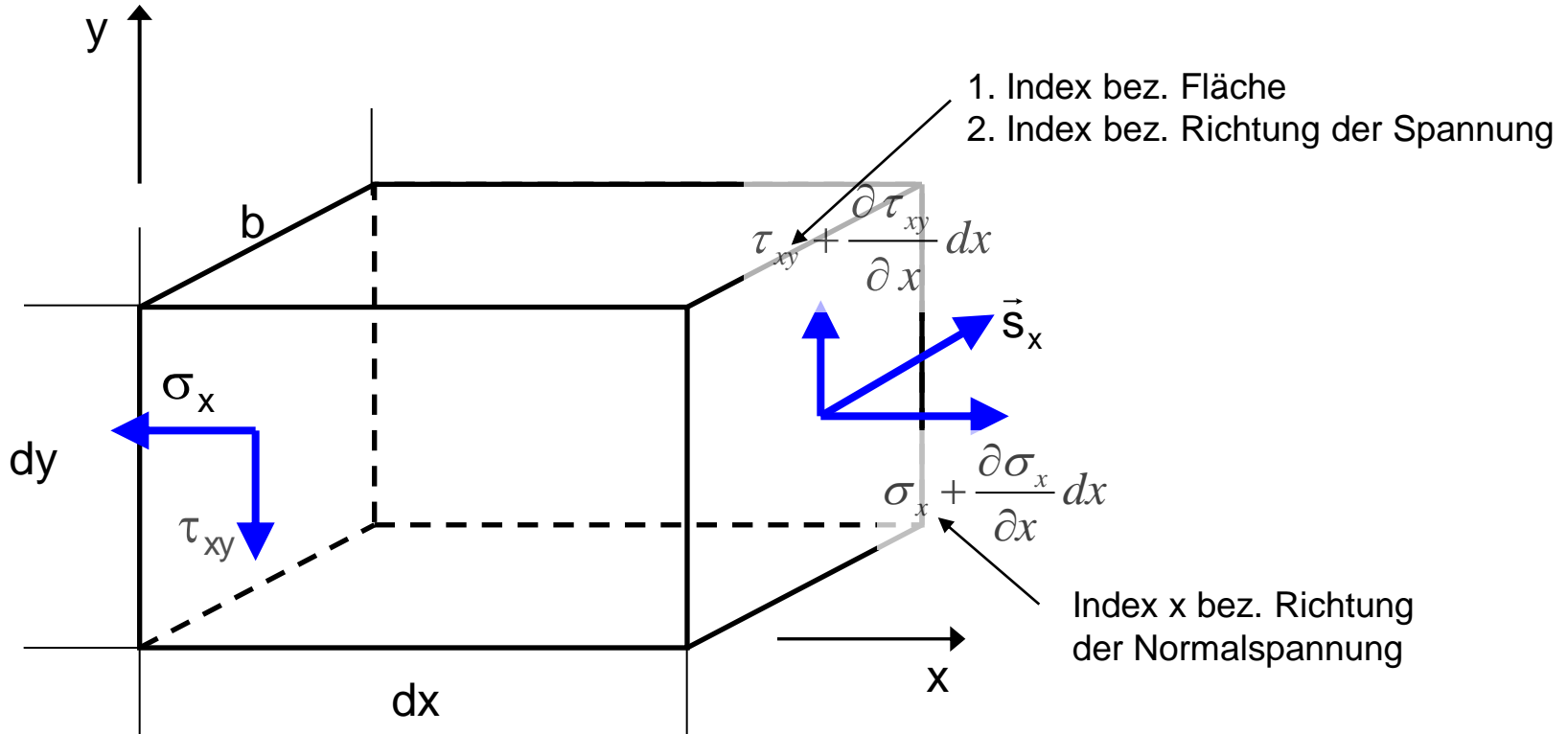
Oberflächenkraft

$$\int\int_o -p \vec{n} + \tau \vec{t} dO$$

bisher: Tangentialspannung aus Newton'schem Elementargesetz
des viskosen Impulsaustauschs

Spannungszustand an der Oberfläche des Kontrollvolumens

2D Strömung: Spannungen nur in x und y-Richtungen



Spannungsvektoren

$$\vec{S}_x = \begin{vmatrix} \sigma_x \\ \tau_{xy} \end{vmatrix} \quad \vec{S}_y = \begin{vmatrix} \tau_{yx} \\ \sigma_y \end{vmatrix}$$

Spannungsmatrix definiert Spannungszustand

$$\underline{\underline{\sigma}} = \begin{vmatrix} \sigma_x & \tau_{xy} \\ \tau_{yx} & \sigma_y \end{vmatrix} \quad \tau_{xy} = \tau_{yx}$$

Abspalten des Drucks in den Normalspannungen

Druck ist Anteil der Normalspannung, der in alle Koordinatenrichtungen gleich groß ist. Der Druck wirkt entgegen der äußeren Normalen:

$$\sigma_x = \tau_{xx} - p \quad \sigma_y = \tau_{yy} - p$$

Die verbleibenden viskosen Spannungen bilden den viskose Spannungsmatrix (auch deviatorischer Tensor):

$$\bar{\tau} = \begin{vmatrix} \tau_{xx} & \tau_{xy} \\ \tau_{yx} & \tau_{yy} \end{vmatrix}$$

Beziehung zwischen Spannungen und Verformungsgeschwindigkeiten

1. Normalspannungen

Empirischer Ansatz: Viskose Spannung ist linear zu

- Formänderung in betreffende Richtung

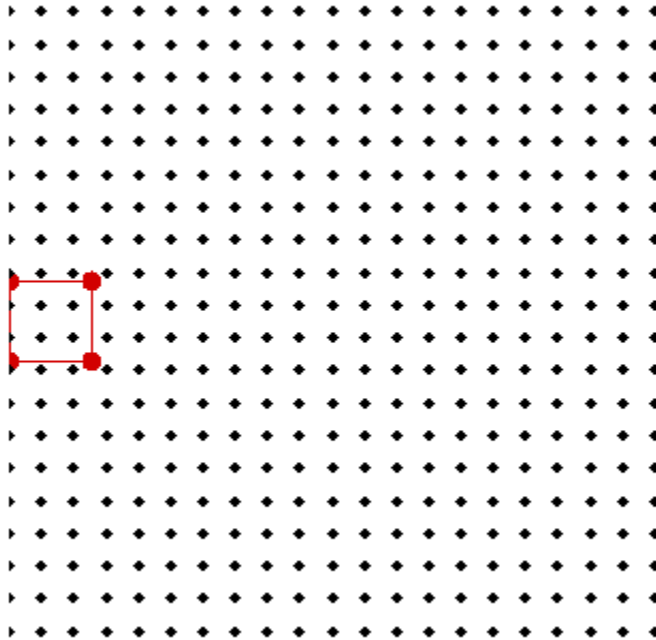
$$\tau_{xx} = 2\mu \frac{\partial u}{\partial x}$$

$$\tau_{yy} = 2\mu \frac{\partial v}{\partial y}$$

Dynamische Viskosität μ siehe Kap. 1.2.3

Kinematische Interpretation der Normalspannung

$$\frac{\partial u}{\partial x} > 0, \quad \frac{\partial v}{\partial y} = 0$$

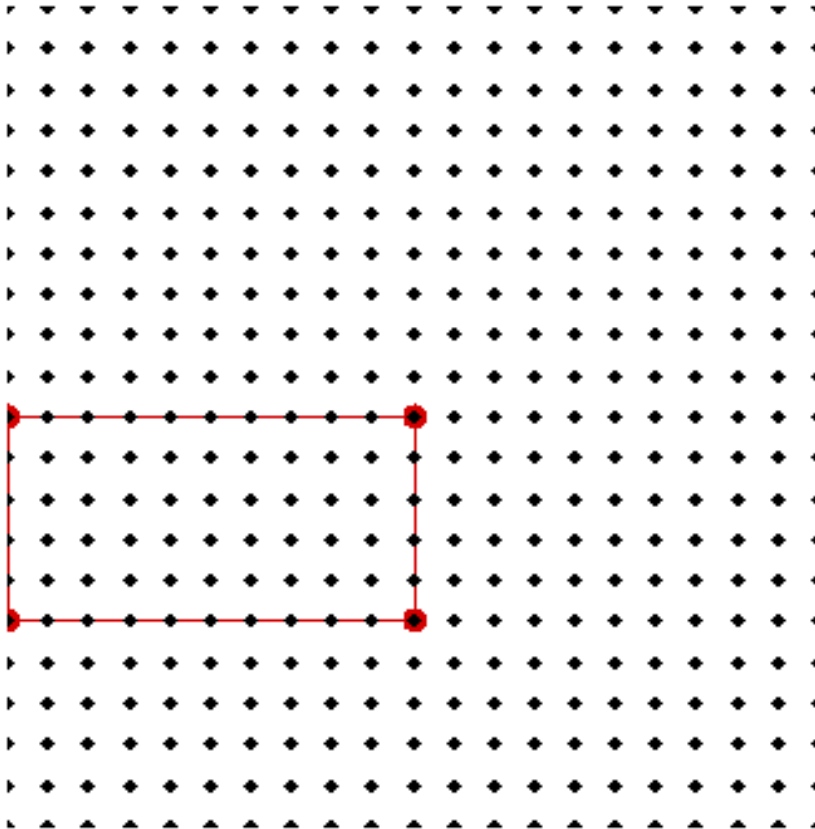


Marker mit der
Strömung
mitbewegt

2 Effekte: Dehnung
Volumenänderung

Kinematische Interpretation der Normalspannung

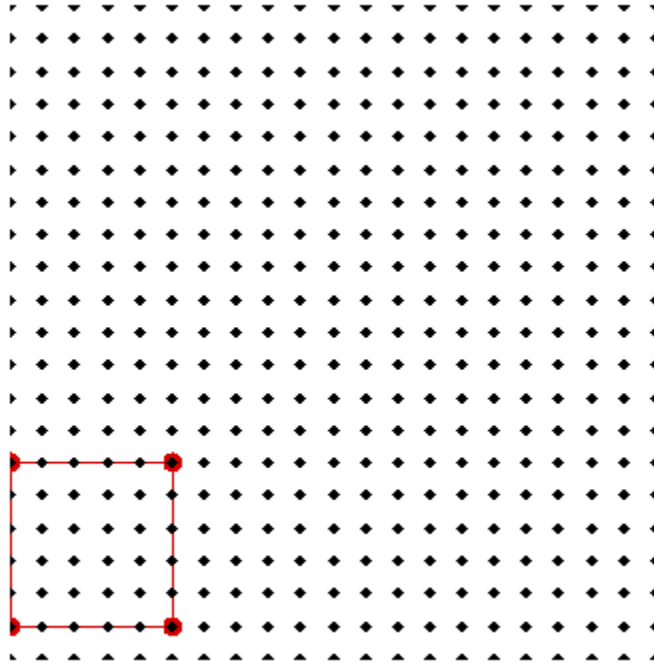
$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0$$



Effekt: Stauchung in x, Dehnung in y,
keine Volumenänderung

Kinematische Interpretation der Normalspannung

$$\frac{\partial u}{\partial x} > 0, \quad \frac{\partial v}{\partial y} > 0$$



2 Effekte: Dehnung in x und y,
Volumenänderung

Beziehung zwischen Spannungen und Verformungsgeschwindigkeiten

2. Tangentialspannungen

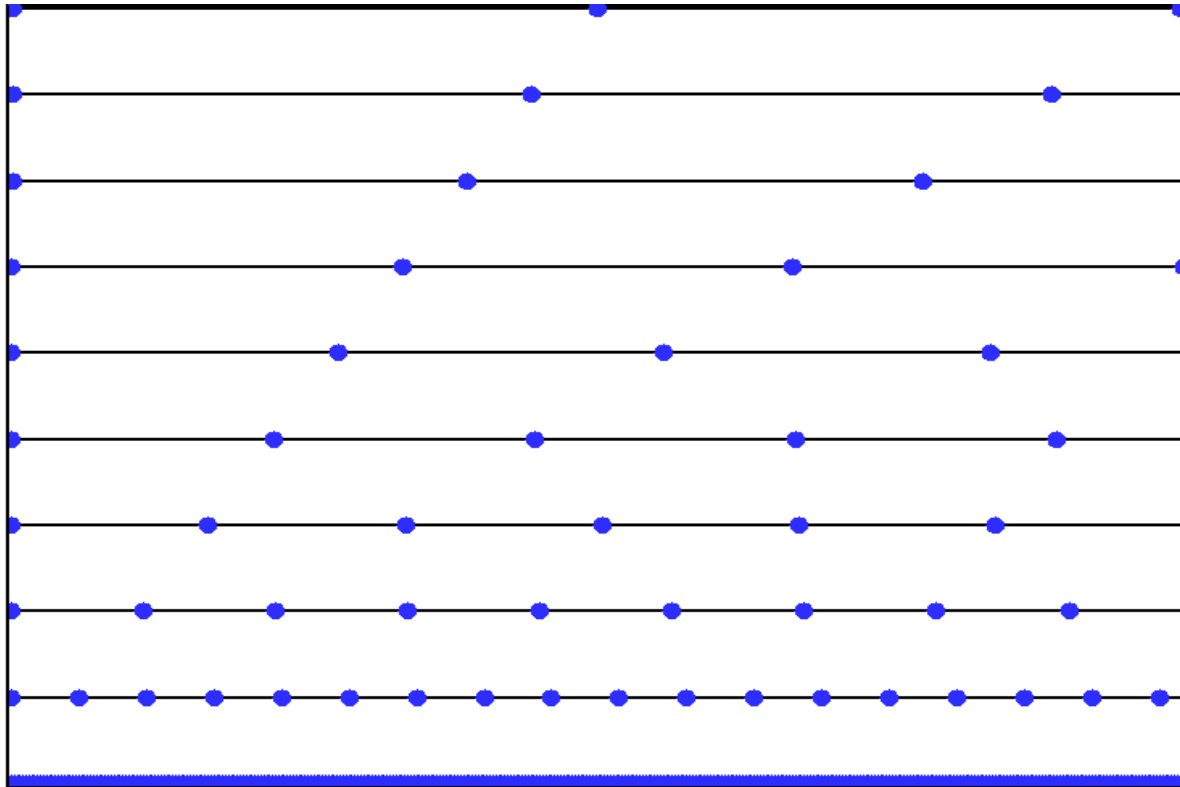
Jetzt Verallgemeinerung des Verformungszustands der Schubverformung

$$\tau_{xy} = \tau_{yx} = \mu \left(\frac{\partial u}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial x} \right)$$

Newton'sches Gesetz des viskosen Impulsaustauschs enthalten!

Kinematische Interpretation der Tangentialspannung

$$\frac{\partial u}{\partial y} > 0$$



Scherdeformation des Volumenelements
keine Volumenänderung

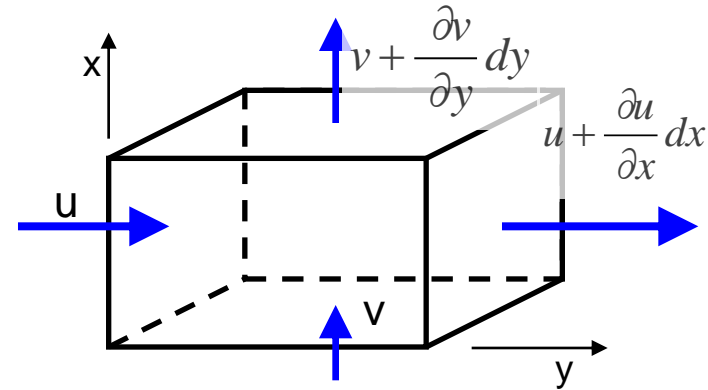
Impulsgleichung: Fluss über Oberfläche

Impulsbilanz für Kontrollvolumen war

$$\int\int_o \rho \vec{w} \cdot (\vec{w} \cdot \vec{n}) dO = \vec{F}_o$$

x-Richtung:

$$L.S. = -(\rho b dy)u - (\rho v dx)u + (\rho u + \frac{\partial(\rho u)}{\partial x} dx)b dy (u + \frac{\partial u}{\partial x} dx) + (\rho v + \frac{\partial(\rho v)}{\partial y} dy)b dx (u + \frac{\partial u}{\partial y} dy)$$



Terme erster Ordnung:

$$\int\int_o \rho u (\vec{w} \cdot \vec{n}) dO = \left(u \frac{\partial(\rho u)}{\partial x} + \rho u \frac{\partial u}{\partial x} \right) dx dy b + \left(u \frac{\partial(\rho v)}{\partial y} + \rho v \frac{\partial u}{\partial y} \right) dx dy b$$

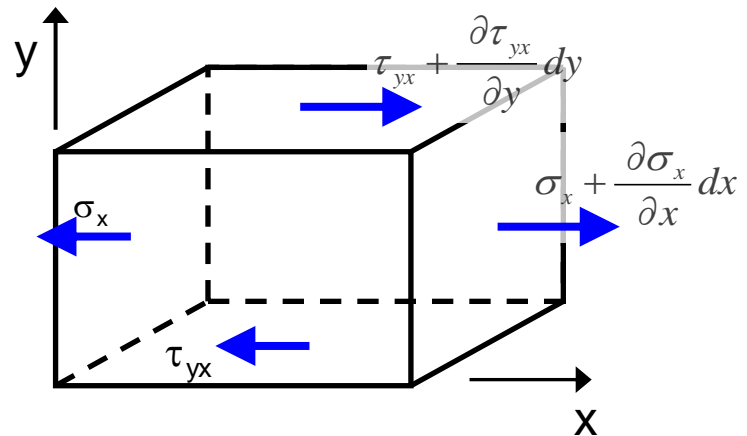
Abziehen der Kontinuitätsgleichung liefert:

$$\int\int_o \rho u (\vec{w} \cdot \vec{n}) dO = \rho \left(u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) dx dy b$$

Impulsgleichung: Gesamtbilanz

Oberflächenkräfte in x-Richtung:

$$\begin{aligned}
 F_{Ox} &= \left(\tau_{xx} + \frac{\partial \tau_{xx}}{\partial x} dx - p - \frac{\partial p}{\partial x} dx \right) dy b + (-\tau_{xx} + p) dy b + \\
 &+ \left(\tau_{xy} + \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial y} dy \right) dx b + (-\tau_{xy}) dx b \\
 &= \left(-\frac{\partial p}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial y} \right) b dx dy
 \end{aligned}$$



Ergebnis:

$$\rho \left(u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) = -\frac{\partial p}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial y}$$

Und analog in y-Richtung:

$$\rho \left(u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} \right) = -\frac{\partial p}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x}$$

Impulsgleichung - 3

Viskose Spannungen in x-Gleichung eingesetzt

$$\rho \left(u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) = - \frac{\partial p}{\partial x} + \mu \left(\frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right)$$

Und analog in y-Richtung

$$\rho \left(u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} \right) = - \frac{\partial p}{\partial y} + \mu \left(\frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right)$$

Navier-Stokes-Gleichungen für inkompressible 2D Strömung

Grundlagen der Grenzschichttheorie

- Asymptotische Theorie für große Reynoldszahlen
- Erstmals aufgestellt von Ludwig Prandtl, Göttingen, 1905
- Die Reynoldszahl beschreibt das Verhältnis von Trägheitskräften und Reibungskräften im Strömungsfeld
- Es gilt $Re = U_{\infty} l / \nu$, l – Körperlänge, ν – kinematische Zähigkeit

Anwendungen der Grenzschichttheorie

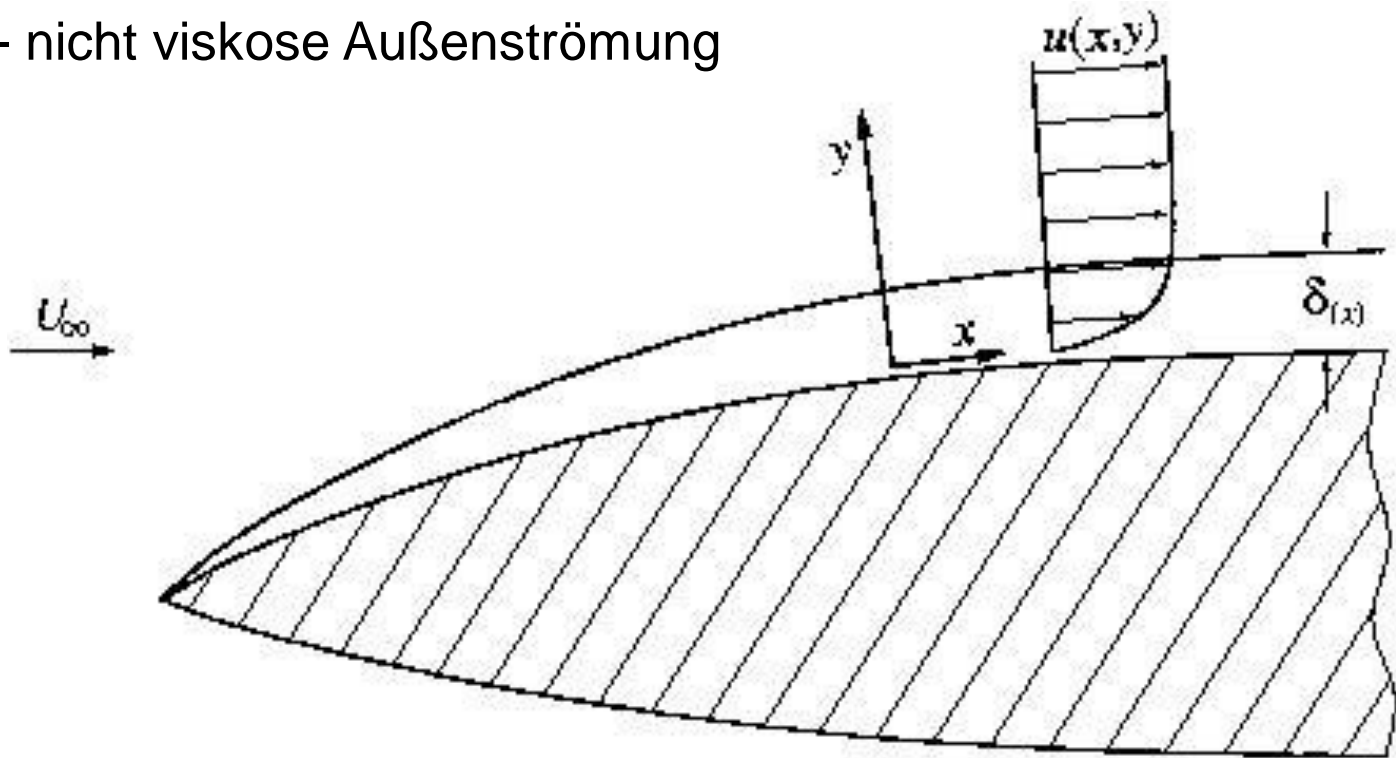
- Berechnung von Profilen, Tragflügeln, Rümpfen von Flugzeugen
- Berechnung des Reibungswiderstands von bodengebunden Fahrzeugen
- Berechnung von Strömungen mit Wärmeübergang

Eigenschaften von Grenzschichten

Grenzfall großer Reynoldszahlen:

- Viskosität sehr klein
- Haftbedingung bleibt
- Scherschichtdicke sehr gering:
→ Aufteilung der Strömung in
 - viskose Grenzschicht
 - nicht viskose Außenströmung

$$\frac{\delta}{l} \approx \frac{1}{\sqrt{\text{Re}_l}}, \quad \text{Re} = \frac{\rho U l}{\mu}$$



Entdimensionierung der Grundgleichungen

Charakteristische Größen:

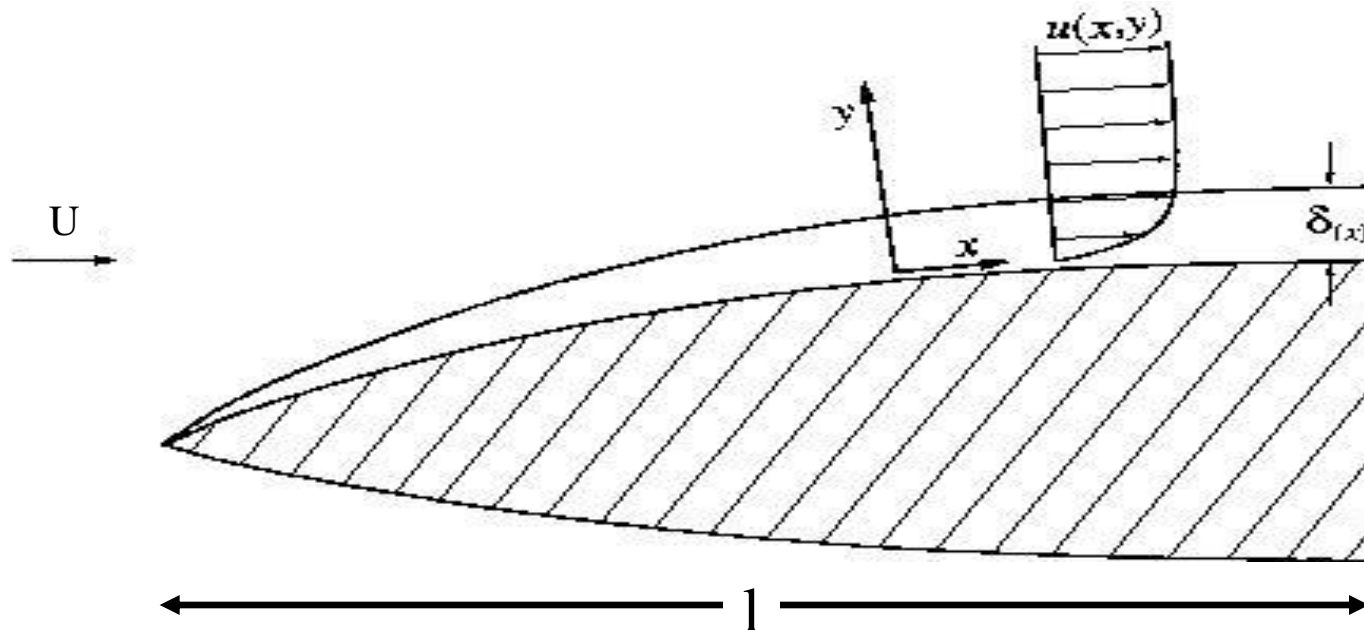
- U Geschwindigkeit der Zuströmung
- l Länge des schlanken Körpers

$$x^* = \frac{x}{l}; \quad y^* = \frac{y}{l}; \quad u^* = \frac{u}{U}; \quad v^* = \frac{v}{U}; \quad p^* = \frac{p}{\rho U^2}$$

$$x^* \text{ hat } O(1)$$

$$u^* \text{ hat } O(1)$$

$$y^* \text{ hat } O(\delta/l)$$



Entdimensionierung der Grundgleichungen

Charakteristische Größen:

- U Geschwindigkeit der Zuströmung
- l Länge des schlanken Körpers

$$x^* = \frac{x}{l}; \quad y^* = \frac{y}{l}; \quad u^* = \frac{u}{U}; \quad v^* = \frac{v}{U}; \quad p^* = \frac{p}{\rho U^2}$$

$$\begin{aligned} x^* &\text{ hat } O(1) \\ u^* &\text{ hat } O(1) \\ y^* &\text{ hat } O(\delta/l) \end{aligned}$$

Kontinuitätsgleichung:

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0 \quad \text{wird zu} \quad \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + \frac{\partial v^*}{\partial y^*} = 0$$

Abschätzung:

$$\frac{\partial u^*}{\partial x^*} \approx \frac{\Delta u^*}{\Delta x^*}$$

Änderung von u^* über x^* ist von $O(1)$

Änderung von y^* über Grenzschicht ist von $O(\delta/l)$

→ Kontinuitätsgleichung wird erfüllt mit v^* von $O(\delta/l)$

Abschätzung der Bewegungsgleichungen

Charakteristische Größen:

- U Geschwindigkeit der Zuströmung
- l Länge des schlanken Körpers

$$x^* = \frac{x}{l}; \quad y^* = \frac{y}{l}; \quad u^* = \frac{u}{U}; \quad v^* = \frac{v}{U}; \quad p^* = \frac{p}{\rho U^2}$$

x^* hat $O(1)$
 u^* hat $O(1)$
 y^* hat $O(\delta/l)$
 v^* hat $O(\delta/l)$

Impulsgleichung (Navier-Stokes) in x-Richtung:

$$(u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*}) \frac{U^2}{l} = - \frac{\partial p^*}{\partial x^*} \frac{\rho U^2}{\rho l} + \frac{\mu U}{\rho l^2} (\frac{\partial^2 u^*}{\partial x^{*2}} + \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}})$$

$$(u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*}) = - \frac{\partial p^*}{\partial x^*} + \frac{\mu}{\rho U l} (\frac{\partial^2 u^*}{\partial x^{*2}} + \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}})$$

1/Re

Abschätzung:

Terme der linken Seite der Glg. sind von $O(1)$

Druckterm zunächst offen

$$\frac{1}{\text{Re}} \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}} \text{ ist von } O(1)$$

$$\frac{1}{\text{Re}} \frac{\partial^2 u^*}{\partial x^{*2}} \text{ ist von } O(\delta/l)^2$$

Abschätzung der Bewegungsgleichungen

Charakteristische Größen:

- U Geschwindigkeit der Zuströmung
- l Länge des schlanken Körpers

$$x^* = \frac{x}{l}; \quad y^* = \frac{y}{l}; \quad u^* = \frac{u}{U}; \quad v^* = \frac{v}{U}; \quad p^* = \frac{p}{\rho U^2}$$

x^* hat $O(1)$
 u^* hat $O(1)$
 y^* hat $O(\delta/l)$
 v^* hat $O(\delta/l)$

Impulsgleichung (Navier-Stokes) in y-Richtung:

$$\cancel{\left(u^* \frac{\partial v^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial v^*}{\partial y^*}\right)} = -\frac{\partial p^*}{\partial y^*} + \frac{1}{\text{Re}} \left(\cancel{\frac{\partial^2 v^*}{\partial x^{*2}}} + \cancel{\frac{\partial^2 v^*}{\partial y^{*2}}}\right)$$

Abschätzung:

Konvektive und viskose Terme der Glg. sind von $O(\delta/l)$ oder kleiner

→ Druckgradient in y-Richtung strebt gegen 0 für große Reynoldszahlen

Grenzschichtgleichungen für $Re \rightarrow \infty$

Kontinuitätsgleichung:

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0$$

Impulsgleichung (Navier-Stokes) in x-Richtung:

$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = -\frac{1}{\rho} \frac{dp}{dx} + \nu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}$$

Impulsgleichung (Navier-Stokes) in y-Richtung:

$$0 = \frac{\partial p}{\partial y}$$

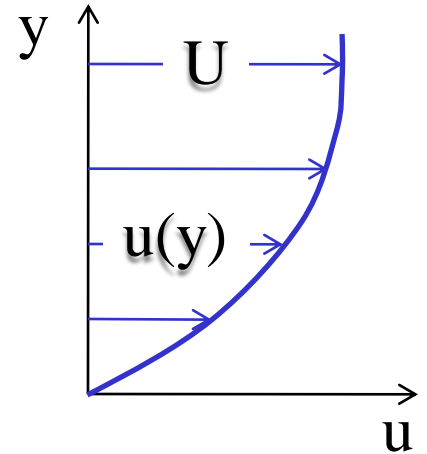
- Gleichungssystem mit 2 Unbekannten u, v .
- Druck ist in Normalenrichtung konstant, vorgegeben aus der äußeren, nichtviskosen Strömung

Randbedingungen

Gleichungssystem:

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0$$

$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = -\frac{1}{\rho} \frac{dp}{dx} + \nu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \quad 0 = \frac{\partial p}{\partial y}$$



Randbedingungen an der Wand:

$$y=0: \quad u=0 \quad \text{und} \quad v=v_w, \quad v_w \neq 0 \quad \text{für Absaugen oder Ausblasen}$$

Randbedingungen am äußeren Rand der Grenzschicht:

$$\frac{1}{2} U^2(x) + \frac{p(x)}{\rho} = \frac{1}{2} U_\infty^2 + \frac{p_\infty}{\rho}$$

Stromfäden in der nichtviskosen Außenströmung

$$U(x) = \sqrt{2 \frac{p_\infty - p(x)}{\rho} + U_\infty^2}$$

Für gegebene Druckverteilung der Außenströmung

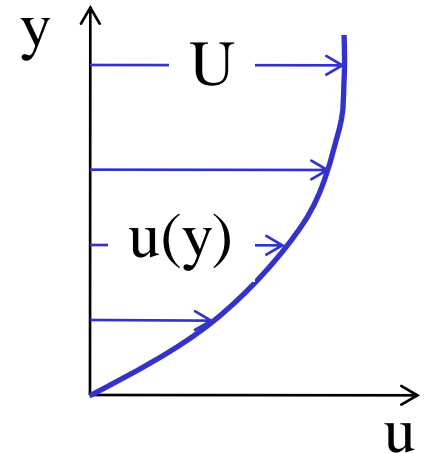
Wandbindung

Impulsgleichung:

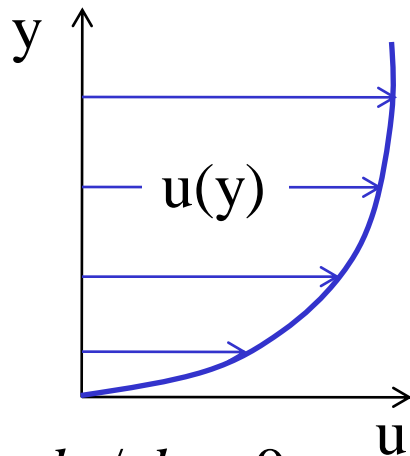
$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = -\frac{1}{\rho} \frac{dp}{dx} + \nu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}$$

wird in bei $y=0$ und mit $u=v=0$

$$\frac{dp}{dx} = \mu \left. \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right|_w$$

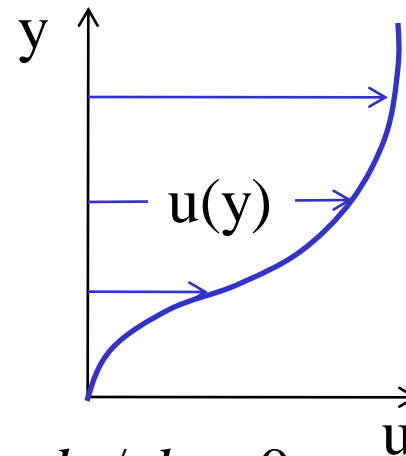


Ergebnis: Krümmung des Geschwindigkeitsprofils hängt vom Druckgradienten ab!



$$dp/dx < 0$$

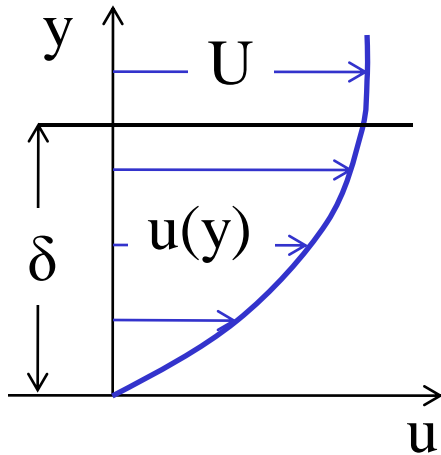
beschleunigte Strömung



$$dp/dx > 0$$

verzögerte Strömung

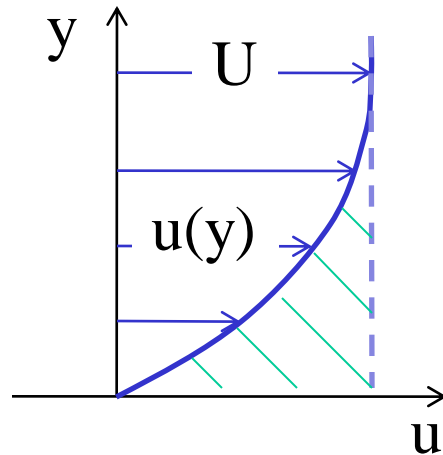
Grenzschichtdicke



Grenzschichttrand $y=\delta$ dort wo

$$u(y) = 0,99U$$

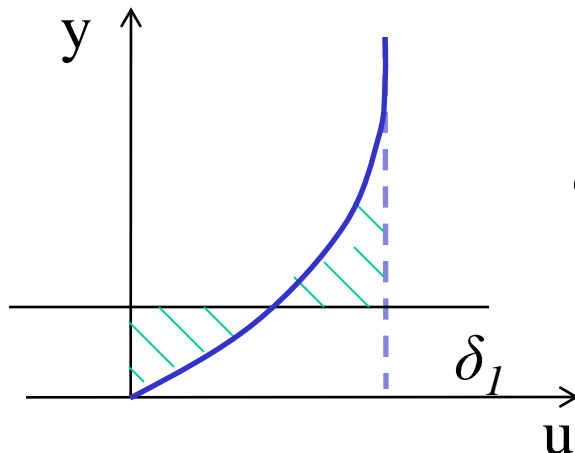
Verdrängungswirkung



Volumenstrom in Grenzschicht
geringer als in der Außenströmung um

$$\int_0^{\infty} (U - u) dy$$

Def.: Die **Verdrängungsdicke** bezeichnet diejenige Dicke, um welche die Außenströmung infolge der Geschwindigkeitsminderung in der Grenzschicht nach außen abgedrängt wird.



$$U\delta_1 = \int_0^{\infty} (U - u) dy \quad \text{oder} \quad \delta_1 = \int_0^{\infty} \left(1 - \frac{u}{U}\right) dy$$