

## Finite-Volumen-Methode (FVM)

- + Erhaltungsgrößen automatisch **erfüllt!**
- + Erlaubt unstetigkeiten
- Konvergenztheorie (FEM besser)

Allgemein  $\begin{cases} \rightarrow \text{Kompressible Fluide und/oder Druckphänomene} \rightarrow \text{FVM} \\ \rightarrow \text{Laminare „gutmütige“ Strömung} \rightarrow \text{FEM} \end{cases}$

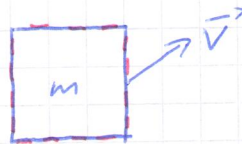
Parameter (gesucht):

- Geschwindigkeit  $\vec{v}$
- Dichte  $\rho$
- Druck  $p$
- Temperatur  $T$

Erhaltungsgrößen:

- Masse
- Impuls
- Energie
- Zustandsgleichung (ideales Gas)

Kontrollmasse  $\rightarrow$  Kontrollvolumen



Massenerhaltung: Reynold'scher Transportsatz

$$0 \stackrel{!}{=} \frac{d}{dt} \int_{V(t)} \rho dV = \int_V \frac{\partial \rho}{\partial t} dV + \oint_{\partial V} \rho \cdot \vec{v} \cdot \vec{n} dS$$

$$\Rightarrow \int_V \frac{\partial \rho}{\partial t} dV = - \oint_{\partial V} \rho \vec{v} \cdot \vec{n} dS$$

Impulserhaltung:

Volumenkraftdichte

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} \rho \vec{v} dV = \int_V \frac{\partial(\rho \vec{v})}{\partial t} dV + \oint_{\partial V} \rho \vec{v} \vec{v} \cdot \vec{n} dS = \int_V \rho \cdot \vec{f} dV + \oint_{\partial V} \underline{\underline{\sigma}} \cdot \vec{n} dS$$

← Scher tensor

Satz von Gauss:  $\int_V \frac{\partial(\rho \vec{v})}{\partial t} dV + \int_V \vec{\nabla} \cdot (\rho \vec{v} \vec{v}) dV = \int_V \rho \vec{f} dV + \int_V \vec{\nabla} \cdot \underline{\underline{\sigma}} dV$

Newton'sche Fluide:  $\underline{\underline{\sigma}} = \mu [\nabla \vec{v} + (\nabla \vec{v})^T] - p \cdot \hat{I}$

Navier-Stokes-Gleichung  $\triangleq$  Inkompressibilität + Newton'sches Fluid

$$\Rightarrow \frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$$

Masse:  $\oint_{\partial V} \rho \vec{v} \cdot \vec{n} dS = 0$  (Kontinuitätsgleichung)

Impuls:  $\int_V \rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} dV + \oint_{\partial V} \rho \vec{v} \vec{v} \cdot \vec{n} dS = \int_V \rho \vec{f} dV + \oint_{\partial V} (\mu [\nabla \vec{v} + (\nabla \vec{v})^T] - p \hat{I}) dS$

Implementierung: Näherung der Integrale und Randwerte!

Courant-Zahl:  $c = \frac{v \cdot \Delta t}{\Delta x} \begin{cases} < 1 & \text{explizit} \\ \approx 1 & \text{implizit} \end{cases}$  Achtung bei kompressiblen Fluiden!

Bernoullische Druckgleichung: (Reibungsfrei, inkompressibel)

$$\underbrace{p}_{\text{statischer Druck}} + \underbrace{\rho \cdot g \cdot h}_{\text{Höhendruck}} + \underbrace{\frac{\rho}{2} v^2}_{\text{Dynamischer Druck}} = \text{const.} \quad (\text{im Prinzip Energieerhaltung})$$

Totaler Druck!  $\leftarrow$  ohne Höhendruck

## Turbulenzmodellierung:

Kolmogorov - Längenskala:  $\eta \approx \left( \frac{\tilde{M}^3 L}{(\Delta \vec{v})^3} \right)^{1/4} \left\{ \eta \approx \left( \frac{(M/S)^3 \cdot L}{|\vec{v}|^3} \right)^{1/4} \right.$

$\eta \sim L \cdot Re^{-3/4}$  (Meteorologie: 0,1 - 10 mm)

$\eta = \left( \frac{(\text{dynamische Viskosität})^3}{\text{Mittlere Dissipationsrate pro Masseneinheit}} \right)^{1/4}$

turbulente kin. Energie

- Large-Eddy-Simulationen (Meteorologie)  $\swarrow$  Dissipationsrate
- Reynolds-Averaged Navier-Stokes (RANS) „k-ε-Modell“  $\searrow$  ε