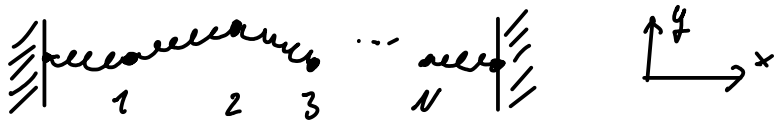


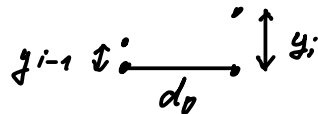
6. Elemente der Kontinuumsmechanik

6.1 Transversale Schwingungen



Betrachte N Massenpunkte der Masse m , verbunden durch identische Federn mit Konstante k , Gleichgewichtsabstand d_0 . Auslenkungen: y_i , feste Randbedingungen

$$\rightarrow T = \sum_{i=1}^N \frac{1}{2} m \dot{y}_i^2$$



$$U = \sum_{i=1}^{N+1} \frac{1}{2} k (d_0^2 + (y_i - y_{i-1})^2 - d_0^2) \quad \text{mit } y_0 = y_{N+1} = 0$$

Kontinuumslimit: $N \rightarrow \infty$, $d_0 \rightarrow 0$, $N d_0 = l = \text{const.}$

$\mu = \frac{m}{d_0}$ Massendichte (Masse pro Länge)

$\kappa = d_0 k$ z.B. $\kappa = EA$
 \nearrow Elastizitätsmodul
 \searrow Fläche

$$T = \sum_{i=1}^N \frac{1}{2} m \dot{y}_i^2 \rightarrow \int_0^l dx \frac{\mu}{2} \dot{y}^2(x)$$

$$U = \sum_{i=1}^{N+1} \frac{k}{2} (y_i - y_{i-1})^2 = \sum_{i=1}^{N+1} d_0^2 \frac{k}{2} \left(\frac{y_i - y_{i-1}}{d_0} \right)^2$$

$$\rightarrow \int_0^l dx \frac{\kappa}{2} y'^2(x)$$

$$L = T - U = \int_0^l dx \left[\frac{\mu}{2} \left(\frac{\partial y(x,t)}{\partial t} \right)^2 - \frac{\kappa}{2} \left(\frac{\partial y(x,t)}{\partial x} \right)^2 \right]$$

$$=: \int_0^l dx \mathcal{L}(y(x,t), \dot{y}(x,t), y'(x,t))$$

↳ Lagrangedichte

Mit dem Kontinuumslimit sind wir von endlich zu unendlich vielen Freiheitsgraden übergegangen.

Wirkung:

$$S = \int_{t_1}^{t_2} dt L = \int_{t_1}^{t_2} dt \int_0^l dx \mathcal{L}(y, \dot{y}, y')$$

Euler-Lagrange:

$$\delta S = \int_{t_1}^{t_2} dt \int_0^l dx \left[\mu \frac{\partial y}{\partial t} \delta \frac{\partial y}{\partial t} - \kappa \frac{\partial y}{\partial x} \delta \frac{\partial y}{\partial x} \right]$$

$$= \int_{t_1}^{t_2} dt \int_0^l dx \left[-\mu \frac{\partial^2 y}{\partial t^2} + \kappa \frac{\partial^2 y}{\partial x^2} \right] \delta y$$

↑
partielle
Integration

Mit $\delta y(x,t)$ beliebig folgt

$$\frac{\partial^2 y}{\partial x^2} - \frac{1}{c^2} \frac{\partial^2 y}{\partial t^2} = 0 \quad \text{mit} \quad c = \sqrt{\frac{\kappa}{\mu}} \quad (\text{Wellengeschwindigkeit?})$$

Im Gegensatz zur Punktmechanik begegnet uns hier eine partielle Differentialgleichung. Da die verschiedenen Ableitungen nicht gemischt auftreten wählen wir

den Separationsansatz: $y(x, t) = A(x) B(t)$

$$\Rightarrow \frac{A''}{A} - \frac{1}{c^2} \frac{\ddot{B}}{B} = 0$$

Der erste Term hängt nur von x , der zweite nur von t ab. Daher müssen die einzelnen Terme gleich Konstanten sein. \longrightarrow

$$A''(x) + k^2 A(x) = 0$$

$$\ddot{B}(t) + \omega^2 B(t) = 0 \quad \text{mit} \quad \omega = ck$$

$$\text{Randbedingung} \quad k_n = \frac{n\pi}{l}$$

Allgemeine Lösung

$$A_n(x) \propto \sin(k_n x)$$

$$B_n(t) \propto \cos(\omega_n t + \varphi_n) \quad \text{mit} \quad \omega_n = ck_n$$

$$\longrightarrow y(x, t) = \sum_{n=1}^{\infty} a_n \sin\left(\frac{n\pi}{l} x\right) \cos(\omega_n t + \varphi_n)$$

6.2 Hydrodynamik

Anwendungen u.a. im Plasmaphysik, Schwerionenkollisionen, Astrophysik und Kosmologie.

Ansatz: Die Flüssigkeit wird beschrieben durch die Felder

$\rho(\vec{r}, t)$ Massendichte

$\vec{v}(\vec{r}, t)$ Geschwindigkeit

$P(\vec{r}, t)$ isotroper Druck

Würde man ein Flüssigkeitselement an der Stelle \vec{r}, t in einen kleinen Zylinder mit Kolbenfläche A einschließen, dann wirkt auf den Kolben die Kraft $F = A P(\vec{r}, t)$.

Kontinuitätsgleichung

Stromdichte: $\vec{j}(\vec{r}, t) = \rho(\vec{r}, t) \vec{v}(\vec{r}, t)$

Erhaltung der Masse: $\oint_{\partial V} d\vec{a} \cdot \vec{j} = - \int_V d^3r \frac{\partial}{\partial t} \rho(\vec{r}, t)$

Gauß'scher Satz $\Rightarrow \int_V d^3r \vec{\nabla} \cdot \vec{j} = - \int_V d^3r \frac{\partial}{\partial t} \rho$

V beliebig \Rightarrow

<p style="text-align: center;"><u>Kontinuitätsgleichung</u></p> $\frac{\partial \rho}{\partial t} + \vec{\nabla} \cdot \vec{j} = 0$

Euler-Gleichung

Betrachte Volumenelement $\Delta V \rightarrow$ enthält Masse $\Delta m = \rho \Delta V$

2. Axiom \longrightarrow

$$\Delta m \frac{d\vec{v}(\vec{r}, t)}{dt} = \rho(\vec{r}, t) \Delta V \frac{d\vec{v}(\vec{r}, t)}{dt} = \Delta \vec{F}(\vec{r}, t) = \Delta \vec{F}_{\text{ext}} + \Delta \vec{F}_{\text{int}}$$

$$\text{Mit } \Delta \vec{F}_{\text{ext}}(\vec{r}, t) = \vec{f}(\vec{r}, t) \Delta V$$

\hookrightarrow Kraftdichte, z.B. $\vec{f} = \rho \vec{g}$

$$\Delta \vec{F}_{\text{int}} = - \oint_{\partial \Delta V} d\vec{a} P = - \sum_{i=1}^3 \hat{e}_i \oint_{\partial \Delta V} d\vec{a} \cdot \hat{e}_i P$$

$$= - \sum_{i=1}^3 \hat{e}_i \int_{\Delta V} d^3r \vec{\sigma} \cdot \hat{e}_i P = - \int_{\Delta V} d^3r \vec{\sigma} P \approx - \Delta V \vec{\sigma} P$$

$$\frac{d\vec{v}}{dt} = \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \sum_{i=1}^3 \frac{\partial \vec{v}}{\partial x_i} v_i = \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v}$$

Euler-Gleichung

$$\rho \left(\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v} \right) = - \nabla P + \vec{f}$$

Zusammen mit der Kontinuitätsgleichung sind dies vier partielle Differentialgleichungen für 5 Felder ρ, P und \vec{v} . Die fehlende Information folgt mit der

Zustandsgleichung

$$P = P(\rho(\vec{r}, t))$$

Beispiel Ruhendes Fluid im Schwerfeld

$$\rho \equiv \rho(z), \quad \vec{v} \equiv 0, \quad \underline{P} \equiv P(z)$$

$$\vec{f} = \rho \vec{g} = -\rho g \hat{z}$$

$$\Rightarrow \frac{dP}{dz} = -\rho g$$

Schwimmbecken: $\rho = \rho_0$ (inkompressible Flüssigkeit)

$$\begin{aligned} \rightarrow P(z) &= P_0 - \rho_0 g z = P_0 - 1000 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3} \cdot 9,81 \frac{\text{kg}}{\text{ms}^2} \frac{z}{1\text{m}} \text{m} \\ &= P_0 - 9810 \text{ Pa} \frac{z}{1\text{m}} = P_0 - \underbrace{98,1 \text{ kPa}}_{\approx 0,98 \text{ bar}} \frac{z}{\text{m}} \end{aligned}$$

Ideales Gas bei konstanter Temperatur:

$$\underline{P}V = NkT \quad (N \text{ Teilchen der Masse } m)$$

$$\frac{dP}{dz} = -\rho g = -\frac{Nm}{V} g = -\frac{mg}{kT} P$$

$$\begin{aligned} \rightarrow P(z) &= P_0 e^{-\frac{mgz}{kT}} = P_0 \exp\left\{-\frac{28 \cdot 1,66 \cdot 10^{-27} \text{ kg} \cdot 9,81 \frac{\text{N}}{\text{kg}}}{1,38 \cdot 10^{-23} \frac{\text{J}}{\text{K}} \cdot 300 \text{ K}} z\right\} \\ &= P_0 e^{-\frac{z}{9080 \text{ m}}} \end{aligned}$$

Bernoulli-Gleichung

Kräftefrei, stationäre Strömung einer inkompressiblen Flüssigkeit:

$$\vec{f} = \vec{0}, \quad \rho(\vec{r}, t) = \rho_0, \quad \vec{v}(\vec{r}, t) = \vec{v}(\vec{r}), \quad p(\vec{r}, t) = p(\vec{r})$$

→ Euler-Gleichung

$$\rho_0 (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v} = -\nabla p \quad \rightarrow$$

$$\rho_0 \vec{v} \cdot (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v} = -\vec{v} \cdot \nabla p$$

$$\text{Mit } \frac{1}{2} (\vec{v} \cdot \nabla) v^2 = \vec{v} \cdot (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v} \quad \rightarrow$$

$$\vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{\rho_0 v^2}{2} + p \right) = 0$$

$\vec{v} \cdot \nabla$ ist dabei die Ableitung in Richtung von \vec{v} , d.h. entlang einer Stromlinie. →

Bernoulli-Gleichung

$$\underbrace{\frac{\rho_0}{2} v^2(\vec{r})}_{\text{Staudruck}} + p(\vec{r}) = \text{const.} \quad \text{entlang einer Stromlinie}$$

→ Funktionsprinzip von Flügeln.

Navier-Stokes-Gleichung

Euler-Gleichung mit Viskosität:

$$\rho \left(\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v} \right) = -\nabla P + \vec{f} + \mu \nabla^2 \vec{v} + (\lambda + \mu) \nabla (\nabla \cdot \vec{v})$$

λ : Volumenviskosität ("bulk viscosity" – bei Volumenänderungen)
 μ : dynamische Viskosität ("shear viscosity", Scher- ν iskosität)