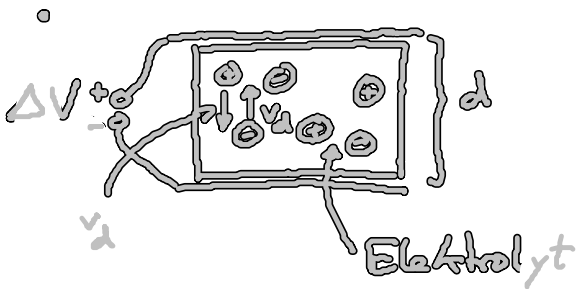


# 4.4.3 Nernst-Relation $\leftrightarrow$ Membran Potentiale



$$|E| = \frac{\Delta V}{d} \rightarrow \text{elektrophoretischer Flu\ss}$$

( $\hat{=}$  Elektrolytleitung)

Taschenstärkendieter:

$$j_e = c \frac{v}{d} = \frac{c q}{\gamma} E \quad (4.29)$$

Ionenkonzentration  $c$   
Driftgeschwindigkeit  $v$   
Reibungskoeff.  $\gamma$

Reibungskoeff.

$\&$  inhomogenes  $c$  & Einstein:  $D = \frac{k_B T}{\gamma}$

$$\Rightarrow j = j_0 + j_e = D \left( -\nabla + \frac{q}{k_B T} E \right) c \quad (4.30)$$

... Nernst-Planck-Formel

• Gleichgewicht:  $j = 0 \quad \dots \quad E$

$$\underbrace{\frac{1}{c} \nabla c}_{\nabla(\ln c)} = \frac{q}{k_B T} E \quad \left| \int_1^2 \cdot ds \right.$$

Linienintegral:

$$\Delta V_{eq} = - \int E \cdot ds = \dots \text{Potentialdifferenz}$$

$$\Rightarrow \Delta(\ln c) = \ln c_2 - \ln c_1 = - \frac{q}{k_B T} \Delta V_{eq} \quad (4.31)$$

... Nernst-Relation

1D:  $c_2 = c_{\text{oben}}, c_1 = c_{\text{unten}}$

Bem: (i) (4.31) galtig für kleine  $c \hat{=} Ww$  zwischen Innen  
ist vernachlässigbar

(ii)  $\oplus$  natür bei neg. Elektr.  
 $\ominus$  " " pos. "

(iii)  $e$  (4.31)  $\longrightarrow$   $\frac{c_2}{c_1} = e^{-\frac{q \Delta V_{eq}}{k_B T}}$  (4.32)

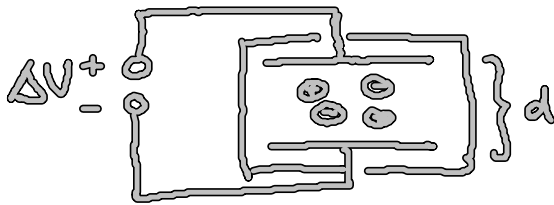
... Boltzmann-Faktor  $\infty$   
enthält GG-Verteilung  
(kein 0, da dynam. Größe!)

(iv) Bsp:  $Na^+$ :  $q = e > 0$ ,  $\frac{c_{oben}}{c_{unten}} = 0.1$ ,  $k_B T = \frac{1}{40} eV$   $\infty$

$\longrightarrow$   $\Delta V_{eq} = 62 mV$   $\hat{=} Membran-Potenziale$   
(aber: im Nicht-GG)

#### 4.4.4 Elektr. Widerstand $\longleftrightarrow$ Dissipation

• Elektrolyt-Zelle:



$j_L = q j_e = G E$  (4.23) (4.33)  
 $G = \frac{c q^2}{\rho} = \frac{D q^2 c}{k_B T}$  ... Leitfähigkeit

1D:  $\Delta V = E d$

Strom:  $I_{ion} = j_L A$   
Fläche

$\Delta V = R I_{ion}$  (4.34) ... Ohmsches Gesetz für jede Innen-satz  
 $R = \frac{1}{G} \frac{d}{A}$  ... elektr. Widerstand

- Merke: Erhaltungsgröße & Diffusion  $\rightarrow$  dissipatives Transportgesetz

Teilchen diffusion:	$\underline{j} = -D \underline{\nabla} c$	(4.35)
(Ladungstransport:	$\underline{j}_e = -\sigma \underline{\nabla} V = \sigma \underline{E}$ )	
Wärmetransport:	$\underline{j}_Q = -\kappa \underline{\nabla} T$	

↑  
Wärmeleitfähigkeit

## 5. Hydrodynamik in der Nanowelt

- Bio-Frage: Warum bewegen sich Bakterien anders fort als Fische?
- Physikal. Idee: Reibung dominiert in der Nanowelt

### 5.1 Die Navier-Stokes-Gleichung

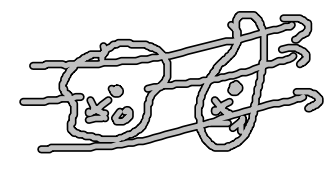
- zentrale Grundgleichung für Geschw. feld  $\underline{v}(x,t)$  einer viskosen Newtonschen isotropen Flüssigkeit

#### 5.1.1. Grundgleichung

- Beschreibung: inkompressible Flüssigkeit:  $\text{div } \underline{v} = 0$  (5.1)
- Herleitung: Massenhaltung differentiell: für Flüssigkeitsdichte  $\rho(x,t)$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \text{div}(\underbrace{\rho \underline{v}}_{\text{Massenstromdichte}}) = 0 \quad (5.2)$$

mit  $\underbrace{\frac{d\rho(\underline{x},t)}{dt}}_{\text{totale, materielle Zeitableitung}} = \frac{\partial \rho(\underline{x},t)}{\partial t} + \underbrace{\underline{v} \cdot \nabla \rho(\underline{x},t)}_{\text{konvektive Zeitableitung}} \quad (5.3)$



(5.2)  $\xrightarrow{\text{div}(\rho \underline{v}) = \rho \text{div} \underline{v} + \underline{v} \cdot \nabla \rho}$   $\frac{d\rho}{dt} + \rho \text{div} \underline{v} = 0 \quad (5.3)$

in kompressibel:  $\frac{d\rho}{dt} = 0 \rightarrow (5.1)$

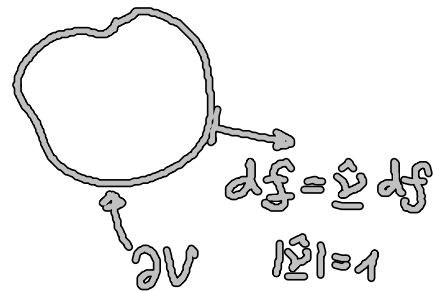
• Navier - Stokes - Gl:

$\underbrace{\rho \left( \frac{\partial \underline{v}}{\partial t} + \underline{v} \cdot \nabla \underline{v} \right)}_{\text{Trägheit}} = - \underbrace{\nabla p}_{\text{Druck}} + \underbrace{\eta \nabla^2 \underline{v}}_{\substack{\text{Reibung!} \\ \eta \dots \text{Scher-} \\ \text{viskosität}}} + \underbrace{\rho \underline{b}}_{\substack{\text{Volumen-} \\ \text{kraftdichte} \\ \text{Bsp: } \underline{b} = \underline{g} \\ \dots \text{Gravitation} \\ \text{elektr./magn.} \\ \text{Wu}}}$  (5.4)

• Umschreibung: Spannungstensor  $\underline{T}$ , in Komp.  $T_{ij}$   
 $\rightarrow$  Oberflächenkraft auf Flüssigkeitsvolumen:

$$F_{0i} = \int_{\partial V} T_{ij} df_j \stackrel{\text{Gauß}}{=} \int_V (\nabla_j T_{ij}) d^3x \quad (5.5)$$

$$= \int_V (\text{div} \underline{T})_i d^3x$$



o.B.  $T_{ij} = \underbrace{-p \delta_{ij}}_{(1)} + \underbrace{2\eta A_{ij}}_{(2)}$  (5.6)

(1)  $F_0 = - \int p d\mathcal{F}$ ,  $p d\mathcal{F} \perp d\mathcal{F}$ ! ... keine Schubspannungen ( $\perp d\mathcal{F}$ )

$\vec{F} = - \int \nabla p d^3x$

$\nabla_j(p \delta_{ij}) = \nabla_i p$

(2) Newton'sche Flüssigkeit:

dissipativer Anteil von  $T_{ij} \sim A_{ij} = \frac{1}{2} (\nabla_i v_j + \nabla_j v_i)$  (5.7)

... Scherrate

(i)  $2\eta A_{ij}$  ... für isotrope Flüssigkeiten  $= A_{ji}$ !

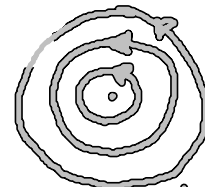
(mehr Terme für komplexe, anisotrope Flüssigkeiten)

(ii)  $\omega_{ij} = \frac{1}{2} (\nabla_i v_j - \nabla_j v_i)$

$[\nabla_i v_j = A_{ij} + \omega_{ij}]$

$\longrightarrow \omega_i = \frac{1}{2} \epsilon_{ijk} \omega_{jk}$  (5.8)

$\longrightarrow \underline{\omega} = \frac{1}{2} \text{rot } \underline{v}$



Vortex!

kein Beitrag zur Dissipation!!

mit  $\nabla_j (T_{ij}) \stackrel{(5.7)}{=} \eta \nabla_j (\nabla_i v_j + \nabla_j v_i) \stackrel{(5.6)}{=} \nabla_j v_i \quad \eta \nabla^2 v_i$

$$= \text{div} \underline{v} = 0$$

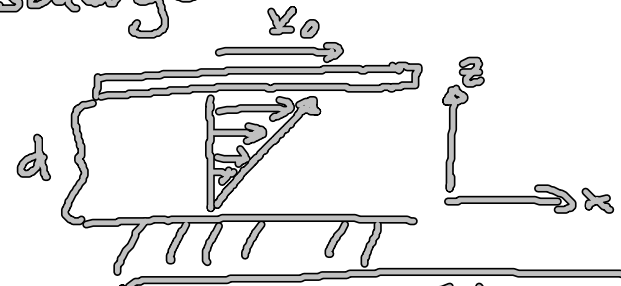
$$\Rightarrow \boxed{\rho \frac{d\underline{v}}{dt} = \text{div} \underline{T} + \rho \underline{b}} \quad (5.9)$$

.. Navier-Stokes-Gl.

- $\underline{v} \cdot \nabla \underline{v}$  .. Nichtlinearität!  $\rightarrow$  Chaos, Turbulenz

### 5.1.2. Stationäre Lösungen

• Schergemeinrie:



$$\left. \begin{array}{l} \underline{b} = 0 \\ p = p_0 \end{array} \right\} \begin{array}{l} (5.4) \\ \frac{\partial \underline{v}}{\partial t} = 0 \end{array}$$

$$\boxed{\begin{array}{l} \underline{v} = v(z) \underline{e}_x \\ = v_0 \frac{z}{d} \underline{e}_x \end{array}} \quad (5.10)$$

$$\rightarrow \boxed{T_{xz} = \eta \frac{\partial v(z)}{\partial z} = \eta \frac{v_0}{d}} \quad (5.11)$$

$\rightarrow$  Masse  $\eta$