

3.6 Energiebilanz

$$\rho \frac{du}{dt} = \rho \left(\frac{\partial u}{\partial t} + \mathbf{v} \cdot \nabla u \right) = \rho_p (\underline{\underline{I}}^T \underline{\underline{L}}) - \text{div } \mathbf{q} + \rho r_w \quad (3.34)$$

3.7 Entropiebilanz: $TG = \rho \left(\frac{df}{dt} + s \frac{dT}{dt} \right) + \rho_p (\underline{\underline{I}}^T \underline{\underline{L}}) - \frac{1}{T} \mathbf{q} \cdot \nabla T \geq 0$ (3.38)

3.8 Newtonsche Flüssigkeit

• spezifische freie Energie: $f = f(T, s)$

$$\rightarrow p = s^2 \frac{\partial f}{\partial s} \quad (3.39)$$

$$s = - \frac{\partial f}{\partial T}$$

Spannungstensor: $\underline{\underline{I}} = \underline{\underline{I}}^o + \underline{\underline{I}}' = -p \underline{\underline{1}} + \underline{\underline{I}}' \quad (3.41)$

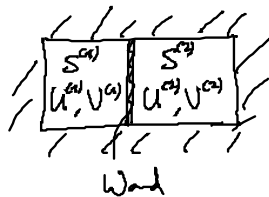
→ Entropieproduktionsrate pro Volumeneinheit

$$TG = \rho_p \underline{\underline{I}}' \underline{\underline{A}} - \frac{1}{T} \mathbf{q} \cdot \nabla T \geq 0 \quad (3.43)$$

• Deutung:

$$(3.43) \rightarrow G = \rho_p \underline{\underline{I}}' \underline{\underline{A}} + \mathbf{q} \cdot \nabla \frac{1}{T} \geq 0$$

a) Üf. mit Thermodynamik



Gesamtentropie: $S = S^{(a1)}(U^{(a1)}, V^{(a1)}) + S^{(a2)}(U^{(a2)}, V^{(a2)})$

Wärme durchlässig, bewegliche Wand

$$\frac{\Delta S}{\Delta t} = \underbrace{\left(\frac{1}{T^{(1)}} - \frac{1}{T^{(2)}}\right)}_{\triangleq \text{Temp. gradient}} \frac{\Delta U^{(1)}}{\Delta t} + \underbrace{\left(\frac{p^{(1)}}{T^{(1)}} - \frac{p^{(2)}}{T^{(2)}}\right)}_{\triangleq \frac{I'}{T}} \frac{\Delta V^{(1)}}{\Delta t} \geq 0$$

$\Delta U^{(1)} + \Delta U^{(2)} = 0$ $\triangleq q$ $\triangleq \frac{I'}{T}$ $\triangleq \underline{A}$
 $\Delta V^{(1)} + \Delta V^{(2)} = 0$

(ii) Deutung durch Hydrodynamik:

$\frac{I'}{q}$	$\left. \begin{array}{l} \text{Fluss} \\ \text{Strandichte} \end{array} \right\}$	von Erhaltungsgrößen	$\left\{ \begin{array}{l} S^x \\ e \end{array} \right.$
$\frac{A}{T}$ $\frac{\nabla A}{T}$	$\left. \begin{array}{l} \text{generalisierte Kraft} \\ = \text{Gradiente der} \\ \text{zur Erhaltungsgröße} \end{array} \right\}$	$\left\{ \begin{array}{l} S^x \\ e \end{array} \right.$	$\left\{ \begin{array}{l} \text{konjugierte} \\ \text{Rendynam} \\ \text{Variable} \end{array} \right\} \left(\begin{array}{l} \frac{V}{T} \\ \frac{1}{T} \end{array} \right)$

b) Theorie der irreversiblen Thermodynamik

• nahe thermodynamischen Gleichgewichts:

Flüsse = lineare Funktionen der Kräfte

$$\boxed{\begin{pmatrix} q \\ I' \end{pmatrix} = \mathcal{L} \begin{pmatrix} \nabla \frac{1}{T} \\ \frac{A}{T} \end{pmatrix}} \quad (3.45)$$

\mathcal{L} ... Matrix der Transportkoeffizienten

(i) Onsagersche Reziprozitätsrelation: Nobelpreis Chemie 1968

$$\boxed{\mathcal{L}(\underline{B}) = \mathcal{L}^T(-\underline{B}) \text{ bzw. } \mathcal{L}_{ij}(\underline{B}) = \mathcal{L}_{ji}(-\underline{B})} \quad (3.46)$$

[\underline{B} ... Magnetfeld]

Grd: Zeitumkehrinvarianz der mikroskopischen Bewegungsgleichungen

(ii) \mathcal{L} muß unter Symmetrieeoperationen des Systems invariant sein. (3.47)

Bsp: isotrope Flüssigkeit invariant unter $\underline{R} \in SO(3)$

→ \mathcal{L} invariant unter $\underline{R} \in SO(3)$

• Verhalten unter Zeitumkehr:

Bsp: $g_v = g \frac{dx}{dt} \rightarrow -g_v$ für $t \rightarrow -t$

Impulsbilanz

$$\frac{\partial}{\partial t} (g_v) + \text{div} [g_v v + p \underline{1} - \underline{I}'(\underline{A})] = g_b$$

Zeitumkehr: $\frac{\partial}{\partial t} (g_v) + \text{div} [g_v v + p \underline{1} - \underline{I}'(\underline{A})] = g_b$
 $+ \underline{I}'(\underline{A}), \underline{I}' \sim \underline{A}$

keine Zeitumkehrinvarianz \triangleq Irreversibilität
 \triangleq Dissipation

→ dissipative Ströme verhalten sich unter Zeitumkehr wie die dazugehörigen Erhaltungsgrößen (3.48)

Bsp: $\underline{I}' \leftrightarrow g_v$

c) Anwendung auf Newtonsche Flüssigkeit

• Zeitumkehr:

$$g_v \rightarrow -g_v \xrightarrow{(3.48)} \underline{I}' \rightarrow -\underline{I}' \quad \text{für } t \rightarrow -t'$$

$$g_e \rightarrow g_e \implies q \rightarrow q$$

wegen: $\left. \begin{array}{l} \underline{A} \rightarrow -\underline{A} \\ \nabla T \rightarrow \nabla T \end{array} \right\} \text{für } t \rightarrow -t$

folgt aus (3.45) $T'_{ij} = 2\eta_{ijkl} A_{kl}$
 $q_i = -\kappa_{ij} \nabla_j T$ (3.49)

[keine Kopplung $T'_{ij} \sim \nabla T$
 $q_i \sim A'_{ij}$]

NB: T wurde in $\underline{v}, \underline{\kappa}$ gestrichelt

(i) Wärmeleitfähigkeitstensor $\underline{\kappa}$:

Symmetrieforderung: $\kappa_{ij} = \kappa_{kl} R_{ki} R_{lj} \quad \underline{R} \in SO(3)$

→ $\underline{\kappa} = \kappa \underline{1}$
 $q = -\kappa \nabla T$ (3.50)

κ ... Wärmeleitfähigkeit

NB: $\mathcal{K} \geq 0$ (3.51)

wegen $G = -\frac{1}{T^2} q \cdot \nabla T = \frac{\mathcal{K}}{T^2} (\nabla T)^2 \geq 0$

[Wärme fließt von hoch zu niedriger Temp.]

(ii) Zähigkeitstensor: η_{ijkl} (4. Stufe) [81Kamp]

(1) Permutationssymmetrie:

(3.52) $\begin{cases} \eta_{ijkl} = \eta_{jikl} = \eta_{ijlk} \\ \eta_{ijkl} = \eta_{klij} \end{cases}$ wegen $T'_{ij} = T'_{ji}$ & $A_{kl} = A_{lk}$

wegen Dissipationsfunktion

$$\omega = \frac{1}{2} \text{Sp} \underline{T}' \underline{A} = \frac{1}{2} \eta_{ijkl} A_{kl} A_{ij}$$
 (3.53)

2ω ... pro Zeit- und Volumeneinheit erzeugte Reibungswärme

$\underline{T}' = \frac{\partial \omega}{\partial \underline{A}}$ (3.54)

(2) Rotationssymmetrie:

$\eta_{ijkl} = \eta_{ij'k'l'} R_{i'i'} R_{j'j} R_{k'k} R_{l'l'}$, $\underline{R} \in SO(3)$

(1) & (2) $\xrightarrow{\text{o.Ä.}}$

$\underline{T}'_{ij} = \eta_{ijkl} A_{kl}$

$$\begin{cases} \eta_{ijkl} = \eta' \delta_{ij} \delta_{kl} + \eta (\delta_{ik} \delta_{jl} + \delta_{il} \delta_{jk}) \\ \underline{T}' = 2\eta' \underline{A} + \eta' \underline{1} \text{Sp} \underline{A} \end{cases}$$
 (3.56)

... \underline{T}' für Newtonsche Flüssigkeit

• Umschreibung:

$$\underline{T}' = 2\eta \underbrace{\left(\underline{A} - \frac{1}{3} \underline{1} \text{Sp} \underline{A} \right)}_{\text{Scherung}} + \underbrace{\left(\eta' + \frac{2}{3} \eta \right) \underline{1} \text{Sp} \underline{A}}_{\text{Kompression}}$$
 (3.57)

η ... Scherviskosität $\eta' + \frac{2}{3} \eta$... Volumenviskosität

Wähle: reine Scherung ($\text{Sp} \underline{A} = 0$) } und $T\mathcal{G} = \text{Sp} \underline{T} \underline{A} \geq 0$
 reine Kompression ($\underline{A} \sim \underline{1}$) }

$$\left[\frac{\dot{V}}{V} = \text{Sp} \underline{A} \right]$$

$$\rightarrow \boxed{\eta \geq 0, \quad \eta' + \frac{2}{3}\eta \geq 0}$$

$$\text{[Beweis: } T\mathcal{G} = \dots = 2\eta \text{ Sp}[(\underline{A} - \frac{1}{3}\underline{1} \text{Sp} \underline{A})^2] + (\eta' + \frac{2}{3}\eta) (\text{Sp} \underline{A})^2 \geq 0 \text{]}$$