

## 14. Spezielle lineare phänomenologische Gleichungen

$$J_i = \sum_k L_{ik} X_k, \quad \mathbf{J} = \mathbf{L} \mathbf{X},$$

$L_{ik}$ : "Leitfähigkeitskoeffizienten", resultiert aus Terminologie bei Beschreibung elektrischer Phänomene.  $\mathbf{L}$  Matrix der phänomenologischen Koeffizienten.

$$\text{Fall: } n = 2: \quad \begin{pmatrix} J_1 \\ J_2 \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} L_{11} & L_{12} \\ L_{21} & L_{22} \end{pmatrix} \begin{pmatrix} X_1 \\ X_2 \end{pmatrix}$$

$$\mathbf{L}^{-1} \mathbf{J} = \mathbf{X}, \quad \text{mit } \mathbf{L}^{-1} = \mathbf{R}$$

$$\mathbf{X} = \mathbf{R} \mathbf{J}, \quad \text{Vgl. Ohmschen Gesetz: } U = R \cdot I$$

$$R: \text{ Reibungskoeffizienten, Widerstände: } \quad \mathbf{R} = \begin{pmatrix} R_{11} & R_{12} \\ R_{21} & R_{22} \end{pmatrix}$$

### 14.1 Wärmeleitungsgleichung

Bilanzgleichung für innere Energie (ohne mechanische Arbeit)

$$\frac{\partial u}{\partial t} + \text{div } \vec{J}_Q = 0, \quad u: \text{ Dichte der inneren Energie}$$

$$\sigma = \vec{J}_Q \cdot \text{grad} \left( \frac{1}{T} \right)$$

$$\text{Ansatz: } \vec{J}_Q = L \cdot \text{grad} \left( \frac{1}{T} \right)$$

$$\frac{\partial u}{\partial t} + \text{div} \left( L \text{grad} \left( \frac{1}{T} \right) \right) = 0$$

mit  $L = \text{konst.}$  folgt:

$$\frac{\partial u}{\partial t} + L \operatorname{div} \operatorname{grad} \left( \frac{1}{T} \right) = 0$$

$$\operatorname{div} \operatorname{grad} = \Delta: \text{ Laplace operator} = \frac{\partial^2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2}{\partial y^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2} \quad (\text{anzuwenden auf Skalar})$$

$$L \Delta \left( \frac{1}{T} \right) = - \frac{\partial u}{\partial t}$$

im linearen 1-dimensionalen Fall:

$$\frac{\partial^2}{\partial x^2} \left( \frac{1}{T} \right) = \frac{\partial}{\partial x} \left( - \frac{1}{T^2} \frac{\partial T}{\partial x} \right) = \underbrace{\frac{2}{T^3} \left( \frac{\partial T}{\partial x} \right)^2}_{\substack{\text{vernachlässigbar} \\ \text{bei hohen } T}} - \frac{1}{T^2} \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$$

$$- \frac{1}{T^2} \left( \frac{\partial^2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2}{\partial y^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2} \right) T = - \frac{1}{T^2} \Delta T \approx - \frac{1}{L} \frac{\partial u}{\partial t}$$

Das thermodynamische Potential  $U$  ist eine Funktion von  $T$  und  $V$ :  $U = U(T, V)$ ,

$V = \text{konst.}$

$$\frac{\partial u}{\partial t} = \left( \frac{\partial u}{\partial T} \right)_V \cdot \frac{\partial T}{\partial t} = c_V \frac{\partial T}{\partial t} \quad \text{zeitliche Änderung von } u$$

damit:

$$\frac{1}{T^2} \Delta T \approx \frac{1}{L} c_V \frac{\partial T}{\partial t}$$

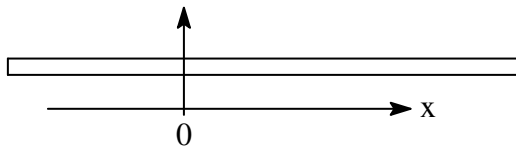
$$\text{bzw.: } \frac{\partial T}{\partial t} = \frac{L}{T^2 c_V} \Delta T \quad , \quad \text{Wärmeleitungsgleichung}$$

$$\frac{\partial T}{\partial t} - \lambda \left( \frac{\partial^2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2}{\partial y^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2} \right) T = 0 \quad , \quad \text{partielle Differentialgleichung.}$$

$$T > 0, L > 0, c_V > 0 \Rightarrow \lambda > 0$$

## Lösung der Wärmeleitungsgleichung für den 1-dimensionalen Fall

$$\frac{\partial T}{\partial t} - \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = 0 \quad \lambda : \text{Temperaturleitfähigkeit, } [\lambda] = \frac{\text{m}^2}{\text{min}}$$



**Anfangsbedingung:**  $T(x,0) = \Theta(x)$

**Randbedingungen:** zwei Möglichkeiten

(1) Vorgabe der Temperatur an den Rändern, z.B.  $T(0,t) = T_0$

(2) Vorgabe des Wärmeflusses an den Rändern, z.B.  $\left. \frac{\partial T}{\partial x} \right|_{x=0} = \psi_0(t)$

**Stationäre Lösungen:** lassen sich leicht ausrechnen

z.B. für langen Stab mit festen Temperaturen an den Enden

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = 0, \quad T(0) = T_0, \quad T(L) = T_L \quad (L \text{ Länge des Stabes})$$

Lösung:  $T(x) = T_0 + (T_L - T_0) \frac{x}{L}$ , linearer Temperaturabfall

Temperaturverteilungen zwischen zwei Kugelschalen, bei  $r = r_1$  und  $r = r_2$  gelegen, mit

$$T(r_1) = T_1 \text{ und } T(r_2) = T_2$$

ebenfalls eindimensionales Problem, da Kugelsymmetrie

Laplace-Operator  $\Delta = \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial r} \left( r^2 \frac{\partial}{\partial r} \right)$ , also

$$\frac{\partial}{\partial r} \left( r^2 \frac{\partial}{\partial r} \right) = 0$$

Lösung:  $T(r) = C_1 + \frac{C_2}{r}$ , Einsetzen in Randbedingungen liefert  $C_1 = \frac{r_2 T_2 - r_1 T_1}{r_2 - r_1}$ ,  $C_2 = \frac{T_2 - T_1}{\frac{1}{r_2} - \frac{1}{r_1}}$

Hyperbolischer Temperaturabfall

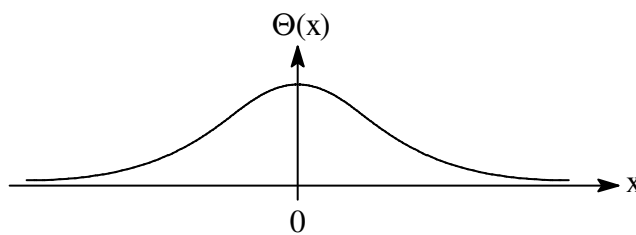
## Zeitabhängige Lösung

"unendlich langer" und sehr dünner Stab

Temperatur als Funktion von Ort und Zeit :

$$T = T(x, t) \quad \text{mit} \quad T(x) = \bar{T} \quad \text{für} \quad x \rightarrow \pm\infty$$

$$T = \bar{T} + T^*(x, t) \quad \text{mit} \quad T^*(x, t) \rightarrow 0 \quad (\text{Abweichung}) \quad \text{für} \quad x \rightarrow \pm\infty$$



Anfangsbedingung:  $T^*(x, 0) = \Theta(x)$

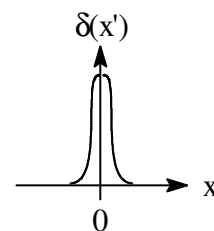
Randbedingungen:  $T^*(x, t) = 0$  für alle Zeiten  $t$  für  $x \rightarrow \pm\infty$

**Lösung der eindimensionalen Wärmeleitungsgleichung** für beliebige Anfangsverteilung der Temperatur (mittels Separationsansatz, siehe Anhang, Hier:  $T^* = T$ )

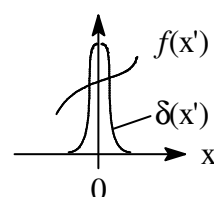
$$T(x, t) = \frac{1}{\sqrt{4\pi\lambda t}} \int_{-\infty}^{\infty} \Theta(x') e^{-\frac{(x'-x)^2}{4\lambda t}} dx'$$

Spezialfall:

$\Theta(x') = T_0 \delta(x')$  Dirac'sche Delta-Funktion

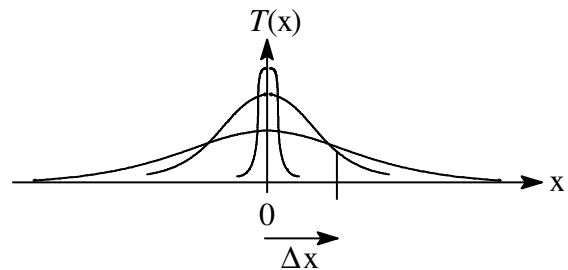


Es gilt:  $\int \delta(x') f(x') dx' = f(0)$  , woraus folgt:



$$T(x,t) = \sqrt{\frac{1}{4\pi\lambda t}} T_0 e^{-\frac{x^2}{4\lambda t}}$$

ergibt sich



$$T(x,t) = \sqrt{\frac{1}{4\pi\lambda t}} e^{-\left(\frac{x}{\sqrt{4\lambda t}}\right)^2}$$

Gauss-Funktion

$$\text{Vergleich: } T(x) = \frac{1}{\sqrt{2\pi\sigma}} e^{-\frac{1}{2}\left(\frac{x-\bar{x}}{\sigma}\right)^2} = \sqrt{\frac{1}{2\pi}} \sqrt{\frac{1}{2\lambda t}} e^{-\frac{1}{2}\left(\frac{x-\bar{x}}{\sigma}\right)^2}$$

$$\sigma = \sqrt{2\lambda t} ; \quad \sigma^2 = 2\lambda t$$

## 14.2. Diffusion und Elektrodifffusion

Zugehöriger Term bei der Entropieproduktion

$$\sigma = \sum_{i=1}^K \bar{J}_{c_i} \text{grad}\left(-\frac{\mu_i}{T}\right)$$

Wir betrachten nur *eine bewegliche* Komponente  $k$

$$\bar{J}_{c_k} = \bar{J}_k = L_{kk} X_k$$

$$\text{wobei } X_k = \text{grad}\left(-\frac{\mu_k}{T}\right)$$

Existieren elektrische Felder und ist die Komponente  $k$  geladen, gilt:

$$X_k = \text{grad} \left( -\frac{\eta_k}{T} \right)$$

$\eta_k$  : elektrochemisches Potential mit

$$\eta_k = g_k(p, T) + RT \ln \frac{n_k}{\sum_{j=1}^K n_j} + z_k F \varphi$$

oder in verdünnten Lösungen:

$$\eta_k = \mu_k^o + RT \ln c_k + z_k F \cdot \varphi$$

Dementsprechend können Diffusionsströme hervorgerufen werden durch

*Konzentrationsgradienten, Gradienten des elektrischen Potentials, Druckgradienten und durch Temperaturgradienten*

Wir nehmen zunächst an, dass in unserem System keine Druck- und Temperaturgradienten auftreten. Außerdem: Eindimensionaler Fall. Es treten nur Gradienten in  $x$ -Richtung auf.

### Linearer Ansatz

$$J = L X = -L \text{grad} \left( \frac{\eta}{T} \right)$$

da  $T = \text{konst}$  . vorausgesetzt:  $J = -\frac{L}{T} \frac{d\eta}{dx}$

Wir hatten bereits abgeleitet:  $J_c = cv$  . Demnach:  $cv = -\frac{L}{T} \frac{d\eta}{dx}$

$$v = -\frac{L}{T \cdot c} \frac{d\eta}{dx}$$

$$v = -u \frac{d\eta}{dx}, \quad u: \text{Beweglichkeit}$$

Proportionalität zwischen Geschwindigkeit und Gradient des elektrochemischen Potentials

Man erkennt:  $v > 0$  für  $\frac{d\eta}{dx} < 0$

Elektrodifffusion erfolgt aus Gebieten höheren elektrochemischen Potentials in Gebiete niedrigen elektrochemischen Potentials.

$$J = -uc \frac{d\eta}{dx}, \quad \eta = \mu^0(p, T) + RT \ln c + zF\varphi$$

$$\text{daher: } J = -uc \left( RT \frac{d \ln c}{dx} + zF \frac{d\varphi}{dx} \right)$$

Wegen  $\frac{d \ln c}{dx} = \frac{1}{c} \frac{dc}{dx}$ , erhält man für die Komponente  $k$ :

$$J_k = -u_k RT \frac{dc_k}{dx} - u_k z_k F c_k \frac{d\varphi}{dx} : \quad \text{Nernst-Planck-Gleichung}$$

(dabei ist  $E_x = -\frac{d\varphi}{dx}$  die  $x$ -Komponente der elektrischen Feldstärke)

Nernst-Planck-Gleichung: Fluß  $J_k \sim$  Konzentrationsgradient  
 $\sim$  Feldstärke

**Diffusion ungeladener Stoffe** ( $z_k = 0$  oder  $\frac{d\varphi}{dx} = 0$ )

von der Nernst-Planck-Gleichung bleibt:

$$J_k = -u_k RT \frac{dc_k}{dx} = -D_k \frac{dc_k}{dx} \quad (\#)$$

Der Zusammenhang  $D_k = u_k RT$  zwischen Beweglichkeit  $u_k$  und Diffusionskoeffizient  $D_k$  wird als *Einstein-Relation* bezeichnet.

In Abwesenheit chemischer Reaktionen gilt die Massenbilanzgleichung

$$\frac{\partial c_k}{\partial t} + \frac{\partial J_k}{\partial x} = 0 \quad (\text{oder } \operatorname{div} J_k \text{ statt } \frac{\partial J_k}{\partial x})$$

mit (#) folgt: 
$$\frac{\partial c_k}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x} \left( -D_k \frac{\partial c_k}{\partial x} \right) = 0$$

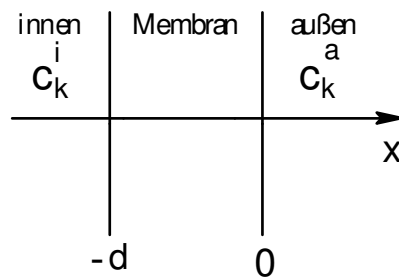
Für  $D_k = \text{konst.}$

$$\frac{\partial c_k}{\partial t} = D_k \frac{\partial^2 c_k}{\partial x^2} \quad , \text{ oder: } \frac{\partial c_k}{\partial t} = D_k \Delta c_k \quad ,$$

2. Ficksches Gesetz (Diffusionsgleichung), hat die gleiche mathematische Gestalt wie die Wärmeleitungsgleichung  $\frac{\partial T}{\partial t} - \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = 0$ .

### Permeabilitätskoeffizient

Spezialfall: Transport durch eine Membran:



$$J = -D \frac{\partial c}{\partial x} \quad \text{Nernst-Planck-Gleichung für ungeladene Stoffe}$$

Integration über die Membran

$$\int_{-d}^0 J dx = -D_k \int_{-d}^0 \frac{dc}{dx} dx = -D(c^a - c^i) \quad (*)$$



Transport stationär, wenn  $\frac{\partial c}{\partial t} = 0 \Rightarrow \frac{\partial J}{\partial x} = 0$  (keine Konzentrationsveränderungen),

also  $J_k = \text{konst.}$  (unabhängig von  $x$ )

$$\int_{-d}^0 J dx = J \int_{-d}^0 dx = Jd$$

Einsetzen in (\*) gibt  $Jd = -D(c^a - c^i)$ , bzw.

$$J = -\frac{D}{d}(c^a - c^i) = P(c^i - c^a)$$

Permeabilitätskoeff.= Diffusions. koeff. durch Dicke der Membran)

$$J = P\Delta c$$

Maßeinheiten:

$$[D] = \frac{\left[ \frac{\partial c}{\partial t} \right]}{\left[ \frac{\partial^2 c}{\partial x^2} \right]} = \frac{\left( \frac{\text{Mol}}{\text{l} \cdot \text{s}} \right)}{\frac{\text{Mol}}{\text{l} \cdot \text{cm}^2}} = \frac{\text{cm}^2}{\text{s}}$$

$$P = \frac{D}{d} \Rightarrow [P] = \frac{\text{cm}}{\text{s}} \quad (\text{"Geschwindigkeit"})$$