

PC Kolloquium Fragenkatalog

Daniel Ludwig & Sebastian Werner, 2004

Keinerlei Anspruch auf Vollständigkeit oder Richtigkeit!

Denn oftmals widersprechen sich Script, Froitzheim selbst und Wedler/Atkins massiv...

1 Was ist innere Energie?

Gesamte Energie eines Systems — Sowohl kinetische als auch potentielle.

2 Was ist Temperatur?

Mittlere Teilchengeschwindigkeit.

3 Was sind intensive und extensive Größen?

Intensive Größen bleiben bei Teilung eines Systems in zwei Teilsysteme gleich, extensive Größen hingegen nicht. Bsp. Intensive: Druck, Temperatur, Dichte
Extensive: Masse, Energie, Volumen, Entropie

4 Wie ist Entropie definiert?

$$dS = \frac{dU + p dV}{T} = \frac{\partial Q}{T} \leftrightarrow dU + p dV - T dS \leq 0$$

5 Wie lautet die kalorische Zustandgleichung?

differentiell:

$$dU = d(nc_v T) \quad \text{bzw.} \quad dU = n c_v dT \quad \text{ACHTUNG: Gilt nur bei } n, c_v = \text{const}$$

integral:

$$\Delta U = \int_{T_1}^{T_2} c(N T v p) dT$$

6 Leiten Sie bitte die Entropie her!

6.1 über Adiabate

$$dU = \partial Q - p dV + |W_R \quad (1. \text{ HS})$$

Weil adiabatisch: $\partial Q := 0$ ergibt sich $dU_a d + p dV = |W_R \geq 0$

$$\Rightarrow dU_a d + p dV \begin{cases} > 0 & \text{irreversibel} \\ = 0 & \text{reversibel} \\ < 0 & \text{unmoeglich} \end{cases}$$

$$\text{Da } \partial Q \neq dU + p dV \quad \text{wegen} \quad \int_1^2 \partial Q \neq \int_2^1 \partial Q$$

suche des integrierenden Faktors \mathcal{N} :

Mit $dS = \frac{\partial Q}{\mathcal{N}}$ folgt $dS = \frac{dU + p dV}{\mathcal{N}}$

Der integrierende Faktor \mathcal{N} ist hierbei lediglich $f(T)$ und nicht von V , da die Herleitung unabhängig vom Volumen sei.

Integrabilitätsbedingung: $\frac{\partial}{\partial V} \left(\frac{\partial S}{\partial T} \Big|_V \right) \Big|_T = \frac{\partial}{\partial T} \left(\frac{\partial S}{\partial V} \Big|_T \right) \Big|_V$

Bei $dS = \frac{dU + p dV}{\mathcal{N}} = \frac{n c_v dT}{\mathcal{N}} + \frac{n R T}{V \mathcal{N}} dV$

mit $\frac{\partial S}{\partial T} = \frac{n c_v}{\mathcal{N}}$ bzw. $\frac{\partial S}{\partial V} = \frac{n R T}{V \mathcal{N}}$

muss analog gelten $\frac{\partial}{\partial V} \left(\frac{n c_v}{\mathcal{N}} \right) = \frac{\partial}{\partial T} \left(\frac{n R T}{V \mathcal{N}} \right)$.

$$\frac{c_v}{\mathcal{N}} \neq f(V) \rightsquigarrow \frac{\partial}{\partial V} \left(\frac{n c_v}{\mathcal{N}} \right) = 0$$

$$n, R, V \text{ unabhängig von } T \rightsquigarrow \frac{\partial}{\partial T} \left(\frac{T}{\mathcal{N}} \right) = 0$$

$$\Rightarrow \frac{T}{\mathcal{N}} = \text{const} \rightsquigarrow \mathcal{N} = \text{const} \cdot T$$

$$\Rightarrow dS = \frac{dU + p dV}{T}$$

6.2 über Carnot Prozess

$W = -p dV$ ergibt mit $p = \frac{n R T}{V} \rightsquigarrow W = \int_{V_1}^{V_2} \frac{n R T}{V} dV = n R T \cdot \ln \left(\frac{V_2}{V_1} \right)$

in $\frac{Q_H}{Q_K} = \frac{W_H}{W_K} = \frac{p_1 dV_1}{p_2 dV_2} = \frac{n R T \cdot \ln \left(\frac{V_2}{V_1} \right)}{-n R T \cdot \ln \left(\frac{V_3}{V_4} \right)}$

Unter Verwendung von: $\frac{V_2}{V_1} = \frac{V_3}{V_4}$ und kürzen ergibt sich $\frac{Q_H}{Q_K} = -\frac{T_H}{T_K}$

Daraus: $\frac{Q_H}{T_H} - \frac{Q_K}{T_K} = 0$

Verallgemeinert: $\sum \frac{Q_i}{T_i} = 0$ Für Infinitesimale Teilprozesse: $\oint \frac{\partial Q_i}{T_i} = 0$

Da reversibler Prozess wird nach Definition von *Clausius*: $\frac{\partial Q_{rev}}{T} = dS$

7 Wo befinden wir uns im p-T Diagramm?

$p = 1\text{bar}$, $T = 293\text{K}$ somit ist Aggregatzustand *flüssig* der thermodynamisch stabilste. Es liegt aber auch *Wasserdampf* vor, da dessen Dampfdruck bei 293K etwa 60mbar beträgt.

8 Wie ist der Dampfdruck von Wasser am Tripelpunkt?

Am Tripelpunkt (273,16K) beträgt der Dampfdruck etwa 20mbar. (Auch wenn andere Quellen sagen: 0,00611bar)

9 Wie geht die Kurve der Phasengrenzlinie nach der kritischen Temperatur weiter?

Im überkritischen Bereich ist das Verhalten eines idealen Gases anzutreffen weshalb die Kurve linear weitergeht.

10 Wie sind c_v und c_p definiert?

$$\text{isochorer Prozess: } \left. \frac{\partial U}{\partial T} \right|_v = c_v \quad \text{isobarer Prozess: } \left. \frac{\Delta Q}{\Delta T} \right|_p = c_p$$

11 Allgemeiner und Carnot Wirkungsgrad!

$$\eta = \frac{W}{Q} \quad \eta_c = 1 - \frac{Q_K}{Q_H} = 1 - \frac{T_K}{T_H}$$

12 Herleitung der Clausius-Clapeyron Gleichung!

12.1 über den Carnot Kreisprozess im Zwei-Phasen-Gebiet

1. Flüssigkeit isobar, isotherm expandieren (Verdampft!)
2. Gas adiabat expandieren
3. Gas isotherm, isobar komprimieren (Kondensiert!)
4. Flüssigkeit adiabat komprimieren

$$\eta = \frac{W}{Q_{Ph}} \quad \rightsquigarrow W = \eta \cdot Q_{Ph}$$

$$\text{mit } T_K = T - dT \quad \text{und } T_H = T \quad \text{in } \eta_c = 1 - \frac{T_K}{T_H}$$

$$\rightarrow \eta = 1 - \frac{T - dT}{T} \quad \Rightarrow \quad W = \left(1 - \frac{T - dT}{T} \right) \cdot Q_{Ph}$$

$$\text{aus } W = (V_1 - V_2)p_1 - (V_3 - V_4)p_2 \quad \text{folgt mit } V_1 - V_2 \approx V_3 - V_4 \quad \rightsquigarrow \quad W = \underbrace{(V_1 - V_2)}_{\Delta V} \cdot dp$$

$$\text{zudem mit } 1 - \frac{T - dT}{T} = 1 - \frac{T}{T} + \frac{dT}{T} = \frac{dT}{T}$$

$$\Rightarrow \frac{dT}{T} \cdot Q_{Ph} = \underbrace{V_1 - V_2}_{\Delta V} \cdot dp = \Delta V dp$$

$$\Rightarrow \frac{dp}{dT} = \frac{Q_{Ph}}{T \Delta V}$$

12.2 über chemisches Potential / Gibbs-Energie

$$G = H - TS \quad H = U + pV \quad \rightarrow G = U + pV - TS$$

$$dg = d(U + pV - TS) = dU - S dT - T dS + V dp + p dV$$

$$\text{mit } dU = T dS - p dV \quad \rightarrow \quad dg = T dS - p dV - S dT - T dS + V dp + p dV$$

$$\Rightarrow dg = V dp - S dT \quad \left[\begin{array}{l} \frac{\partial g}{\partial T} = -S \\ \frac{\partial g}{\partial p} = V \end{array} \right]$$

Auf Phasengrenzlinie gilt: $dg_{fl} = dg_{gas}$

$$\rightarrow -S_f dT + V_f dp = -S_g dT + V_g dp \quad \rightsquigarrow \quad (S_g - S_f) dT = (V_g - V_f) dp$$

$$\Rightarrow \frac{dp}{dT} = \frac{S_g - S_f}{V_g - V_f} = \frac{S}{\Delta V} = \frac{Q}{T \Delta V}$$

Weitergehend für Fl nach G: $\Delta V = V_g - V_f \quad V_g \gg V_f$

$$\rightsquigarrow \frac{dp}{dT} = \frac{Q}{T \cdot V_g} = \frac{Q}{T \cdot \frac{nRT}{p}} = \frac{Qp}{T^2 R}$$

$$\rightsquigarrow \frac{dp}{p} = \frac{Q dT}{RT^2} \quad \frac{Q}{R} \approx const$$

$$\rightsquigarrow \ln p|_{p_0}^p = - \frac{Q}{RT} \Big|_{T_0}^T = \ln p - \ln p_0 = - \frac{Q}{R} \left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T_0} \right)$$

$$\Rightarrow p = \exp \left(- \frac{Q}{R} \left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T_0} \right) \right)$$

13 Herleitung Dissotiation von H_2

$$H_2 \rightleftharpoons 2 H \quad \frac{d[H_2]}{dt} = k_{diss}[H_2] - k_{rekomb}^2[H]$$

für $t = 0$ gilt $c(H) = 0$ $c(H_2) = 1$

$$\frac{d[H_2]}{dt} = k_{diss}[H_2] \rightsquigarrow d[H_2] = k_{diss}[H_2] \cdot dt \rightsquigarrow \frac{d[H_2]}{[H_2]} = k_{diss} \cdot dt$$

$$\int_{t=0}^{t=t} \frac{1}{[H_2]} d[H_2] = k_{diss} t$$

$$\ln \left(\frac{[H_2]_{t=t}}{[H_2]_{t=0}} \right) = k_{diss} t$$

$$[H_2]_{t=t} = [H_2]_{t=0} \cdot e^{k_{diss} t}$$

14 Allgemeine Herleitung der Kontinuitätsgleichung!

$$m(t) - m(t + \Delta t) = (j_{ein} - j_{aus}) \underbrace{\Delta t \Delta y \Delta z}_{\Delta A}$$

mit $j = v \rho \rightsquigarrow [v(x) \cdot \rho(x) - v(x + \Delta x) \cdot \rho(x + \Delta x)] \Delta t \Delta y \Delta z$

$$m(t + \Delta t) \cong m(t) + \frac{\partial m}{\partial t} \Delta t$$

$$v(x + \Delta x) \cong v(x) + \frac{\partial v_x}{\partial x} \Delta x$$

$$\rho(x + \Delta x) \cong \rho(x) + \frac{\partial \rho}{\partial x} \Delta x$$

$$m(t) - \left(m(t) - \frac{\partial m}{\partial t} \Delta t \right) = \left[v(x) \rho(x) - \left(v(x) + \frac{\partial v_x}{\partial x} \Delta x \right) \cdot \left(\rho(x) + \frac{\partial \rho}{\partial x} \Delta x \right) \right] \Delta t \Delta y \Delta z$$

$$\frac{\partial m}{\partial t} \Delta = \left[-v_x(x) \frac{\partial \rho}{\partial x} \Delta x - \rho(x) \frac{\partial v_x}{\partial x} \Delta x - \underbrace{\frac{\partial v_x \partial \rho}{\partial x \partial x} (\Delta x)^2}_{\approx 0} \right] \Delta t \Delta y \Delta z$$

$$\frac{\partial m}{\partial t} = - \left[v_x(x) \frac{\partial \rho}{\partial x} + \rho(x) \frac{\partial v_x}{\partial x} \right] \underbrace{\Delta x \Delta y \Delta z}_{=\Delta V}$$

$$\text{mit } \partial m = \rho \cdot \Delta V \rightarrow \frac{\rho \cdot \Delta V}{\partial t} = - \left[v_x(x) \frac{\partial \rho}{\partial x} + \rho(x) \frac{\partial v_x}{\partial x} \right] \Delta V$$

$$\underbrace{\frac{\rho}{\partial t}}_{=0} = v_x(x) \frac{\partial \rho}{\partial x} + \rho(x) \frac{\partial v_x}{\partial x} = 0$$

mit Produktregel: $\frac{\partial}{\partial x}(v_x + \rho) = \frac{\partial v_x}{\partial x} \rho + v_x \frac{\partial \rho}{\partial x}$

$$\Rightarrow \frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x}(v_x \rho) = \frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial \rho v_x}{\partial x} = \frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial j}{\partial x} = 0$$

15 Herleitung der Arrheniusgleichung!

$$K = \frac{k_{diss}}{k_{rekomb}} = \frac{[H]^2}{[H_2]}$$

mit $k_{diss} = \nu_{diss} \cdot e^{-\frac{E_b + E_u}{RT}}$ und $k_{rekomb} = \nu_{rekomb} \cdot e^{-\frac{E_u}{RT}}$

$$\rightarrow K = \frac{\nu_{diss} \cdot e^{-\frac{E_b + E_u}{RT}}}{\nu_{rekomb} \cdot e^{-\frac{E_u}{RT}}} = \nu \cdot e^{-\frac{E_b}{RT}}$$

16 Leiten Sie die ... her!

16.1 allg. Diffusionsgleichung

1. Fick'sches Gesetz $j = \rho v = D \frac{\partial \rho}{\partial x}$

in Kontinuitätsgleichung $\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial j_x}{\partial x}$ und $D = D(x)$

$$\Rightarrow \frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x} \left(D \cdot \frac{\partial \rho}{\partial x} \right) = \frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial D \partial \rho}{\partial x \partial x} + \frac{\partial^2 \rho}{\partial x^2} = 0$$

16.2 Wärmeleitungsgleichung

Für Wärmeleitung gilt: $j = \frac{\dot{Q}}{A} = \lambda \frac{\partial T}{\partial x} = \dot{q}$

ersetze ρ : $\rightarrow \frac{U}{V} = c \cdot T \Rightarrow \frac{\partial T}{\partial t} + \frac{\lambda}{c} \cdot \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = 0$

17 Totales Differential der kalorischen Zustandsgleichung!

$$dU = d(n c_v T) = \left. \frac{\partial U}{\partial n} \right|_{c_v, T} dn + \left. \frac{\partial U}{\partial c_v} \right|_{T, n} dc_v + \left. \frac{\partial U}{\partial T} \right|_{c_v, n} dT$$

mit $dc_v = \frac{\partial c_v}{\partial T} dT \rightsquigarrow dU = \left. \frac{\partial U}{\partial n} \right|_{c_v, T} dn + \left(\frac{\partial U}{\partial c_v} \frac{\partial c_v}{\partial T} + \frac{\partial U}{\partial T} \right) dT$

$$dU = c_v T dn + \left(n T \frac{\partial c_v}{\partial T} + n c_v \right) dT = c_v T dn + n \left(T \frac{\partial c_v}{\partial T} + c_v \right) dT$$

$\Rightarrow dU \neq n c_v dT$ das gilt NUR bei $n, c_v = const$ was in der Realität nie der Fall ist!

18 Berechnung der Entropie bei idealen Gasen!

$$S(T, p) = n (S_0 + c_p \cdot \ln T - R \cdot \ln p) \quad (\text{isochor})$$

$$S(T, V) = n (S_0 + c_v \cdot \ln T + R \cdot \ln V) \quad (\text{isobar})$$

aus $T dS = dU + p dV$ mit $p = \frac{n R T}{V}$ und $dU = n c_v dT$ ($dn = 0$)

$$\leadsto T dS = n c_v dT + n R \frac{dV}{V} T$$

$$S(T, P) = n S_0 + n c_p \int \frac{dt}{t} - n R \int \frac{dp}{p}$$

$$S(T, V) = n S_0 + n c_v \int \frac{dt}{t} - n R \int \frac{dV}{V}$$

19 Wie lautet die Gibbs-Duhem Gleichung?

$$G = \sum_{i=1}^n \mu_i n_i$$

20 Was können sie mit folgendem Ausdruck anfangen?

$$\underbrace{\frac{\partial \mu}{\partial p} dp}_{=v} + \underbrace{\frac{\partial \mu}{\partial T} dT}_{=-s} = \mu$$