1 Einleitung

2 Vorbereitungsaufgaben

3 Theorie

4 Durchführung

5 Auswertung

Im Folgenden sind die während des Versuchs aufgenommenen Messwerte und die aus diesen berechneten Größen tabellarisch dargestellt. An entsprechender Stelle sind Erklärungen zu den zu den Werten und Rechnungen gegeben.

5.1 Bestimmung der Verdampfungswärme bei Drücken unter einem bar

In Tabelle 1 sind die, für diese Auswertung verwendeten, Messwerte für Temperatur und Druck dieses Teilversuches zu finden. Dabei sind die angegebenen Messunsicherheiten der Temperaturen durch die Einteilung Skala des Thermometers und die Unsicherheiten der Drücke durch die Anzeigegenauigkeit des verwendeten Barometers bestimmt. Letztere änderte sich im Verlauf des Versuchs, beziehungsweise musste im Verlauf des Versuchs angepasste werden, da sich die Fluktuation der auf dem Barometer angezeigten Messwerte vergrößerte.

| Temperatur | Druck | Temperatur | Druck |
|-----------------------------|------------------|-------------|----------------------|
| $T\left[\mathrm{K}\right]$ | $p [{ m mbar}]$ | T[K] | $p [\mathrm{mbar}]$ |
| 349 ± 1 | 400 ± 1 | 361 ± 1 | 643 ± 10 |
| 351 ± 1 | 429 ± 1 | 363 ± 1 | 694 ± 10 |
| 353 ± 1 | 467 ± 1 | 365 ± 1 | 747 ± 10 |
| 355 ± 1 | 506 ± 10 | 367 ± 1 | 796 ± 10 |
| 357 ± 1 | 553 ± 10 | 368 ± 1 | 821 ± 10 |
| 359 ± 1 | 591 ± 10 | 369 ± 1 | 851 ± 10 |

Tabelle 1: Werte der Messung bei p < 1 bar

Diese Messwerte sind zusammen mit einer Regressionskurve der Form (??) in Abbildung 1 aufgetragen, die wegen der halblogarithmischen Skalierung und der Definition $x := \frac{1}{T}$ eine Gerade der Form (??) darstellt.

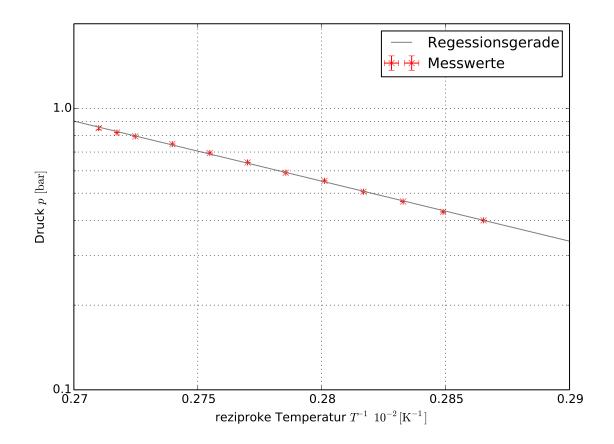


Abbildung 1: Halblogarithmische Darstellung der Messwerte mit Regressionsfunktion

Die mit Hilfe der Python Bibliothek SciPy [1] bestimmten Parameter der Regerssionsfunktion

$$f(x) = Ax + B \tag{1}$$

sind:

$$A = (-0.0491 \pm 0.0005) \,\text{bar K} \tag{1a}$$

$$B = (13 \pm 11) \,\text{bar}$$
 (1b)

Mit der Steigung $A=-\frac{L}{R}$ und der allgemeinen Gaskonstante $R=8,314\,\mathrm{J\,mol^{-1}\,K^{-1}}$ [1] lässt sich die Verdampfungswärme aus (1a) zu

$$L = (4.09 \pm 0.04) \cdot 10^4 \,\mathrm{J}\,\mathrm{mol}^{-1}$$

berechnen.

5.2 Bestimmung der inneren Verdampfungswärme

Für die äußere Verdampfungswärme L_a erhält man unter Verwendung der allgemeinen Gasgleichung (??) und der Annahme $V_F \ll V_D$ die Näherung

$$L_a = RT. (2)$$

Bei der gegebenen Temperatur $T=373\,\mathrm{K}$ ergibt sich damit die notwendige Energie, um das Volumen V_F auf V_D zu vergrößern zu

$$L_a = 3101 \,\mathrm{J} \,\mathrm{mol}^{-1}$$
.

Aus der gesamten L und äußeren Verdampfungswärme L_a lässt sich mit (??) die innere Verdampfungswärme bestimmen. Durch Skalierung mit der Avogadro-Konstante $N_A = 6,022 \cdot 10^{23} \,\mathrm{mol}^{-1}$ [1] und Umrechnung in eV^{$^{\oplus}$}, erhält man die für die Verdampfung eins einzelnen Wassermoleküls benötigte Energie

$$L_i = (0.391 \pm 0.004) \,\text{eV}$$
.

5.3 Bestimmung der Temperaturabhängigkeit der Verdampfungswärme

Die für die folgende Auswertung verwendeten Werte für Druck und Temperatur der zweiten Messung, sind in Tabelle 2 dargestellt.

Diese Messwerte sind zusammen mit einem Regressionspolynoms 3. Grades der Form

$$f(x) = Ax^3 + Bx^2 + Cx + D \tag{3}$$

in Abbildung 2 aufgetragen. Die unter Verwendung von SciPy [1] bestimmten Regressionsparameter dieses Polynoms sind:

$$A = (0.97 \pm 0.02) \,\text{bar} \,\text{K}^{-3} \tag{3a}$$

$$B = (-1062 \pm 19) \,\text{bar} \,\text{K}^{-2} \tag{3b}$$

$$C = (3.89 \pm 0.08) \cdot 10^5 \,\text{bar} \,\text{K}^{-1} \tag{3c}$$

$$D = (-4.7 \pm 0.1) \,\text{bar} \tag{3d}$$

 $^{^{\}circ}$ 1 eV = 1,602 · 10⁻¹⁹ J [1]

| Temperatur | Druck | Temperatur | Druck |
|-----------------------------|---------------------|-----------------------------|---------------------|
| $T\left[\mathrm{K}\right]$ | p [bar] | $T\left[\mathrm{K}\right]$ | $p [\mathrm{bar}]$ |
| $343,2 \pm 0,1$ | 0.90 ± 0.01 | $413,2 \pm 0,1$ | $2,33 \pm 0,01$ |
| $348,2 \pm 0,1$ | 0.92 ± 0.01 | $418,2 \pm 0,1$ | $2,72 \pm 0,01$ |
| $353,2 \pm 0,1$ | 0.93 ± 0.01 | $423,2 \pm 0,1$ | $3,18 \pm 0,01$ |
| $358,2 \pm 0,1$ | 0.95 ± 0.01 | $428,2 \pm 0,1$ | $3,72 \pm 0.01$ |
| $363,2 \pm 0,1$ | 0.97 ± 0.01 | $433,2 \pm 0,1$ | $4,36 \pm 0,01$ |
| $368,2 \pm 0,1$ | $ 1,01 \pm 0,01 $ | $438,2 \pm 0,1$ | $5,12 \pm 0,01$ |
| $373,2 \pm 0,1$ | $1,05 \pm 0,01$ | $443,2 \pm 0,1$ | $5,93 \pm 0,01$ |
| $378,2 \pm 0,1$ | $1,10 \pm 0,01$ | $448,2 \pm 0,1$ | $6,84 \pm 0,01$ |
| $383,2 \pm 0,1$ | $1,17 \pm 0,01$ | $453,2 \pm 0,1$ | $7,93 \pm 0,01$ |
| $388,2 \pm 0,1$ | $1,26 \pm 0,01$ | $458,2 \pm 0,1$ | $9,17 \pm 0,01$ |
| $393,2 \pm 0,1$ | $1,37 \pm 0,01$ | $463,2 \pm 0,1$ | $10,54 \pm 0,01$ |
| $398,2 \pm 0,1$ | $1,57 \pm 0,01$ | $468,2 \pm 0,1$ | $12,02 \pm 0,01$ |
| $403,2 \pm 0,1$ | $1,74 \pm 0,01$ | $473,2 \pm 0,1$ | $13,74 \pm 0,01$ |
| $408,2 \pm 0,1$ | $2,00 \pm 0,01$ | | |

Tabelle 2: Werte der Messung bei $1 \le p \le 15$ bar

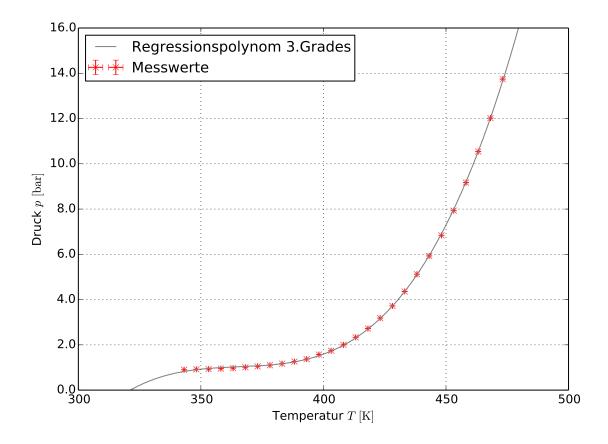


Abbildung 2: Messwerte und Regressionspolynom der Form $f(x) = Ax^3 + Bx^2 + Cx + D$

Zur Berechnung der Temperaturabhängigkeit der Verdampungswärme L, unter großen

Drücken und Temperaturen, wird zunächst (??) umgestellt, um die Gleichung

$$L = T \cdot (V_D - V_F) \frac{\mathrm{d}p}{\mathrm{d}T} \tag{4}$$

zu erhalten. Der in dieser Gleichung auftretende Differentialquotient kann durch Differentiation des Regressionsploynoms (3) mit den Parametern (3a) bis (3d) zu

$$\frac{\mathrm{d}p}{\mathrm{d}T} = 3AT^2 + 2BT + C \tag{5}$$

bestimmen werden.

Zur Berechnung des Dampfvolumen V_D wird mit (??) eine im Vergleich zur allgemeinen Gasgleichung (??) bessere Näherung verwendet. Durch Auflösen dieser Gleichung nach V_D erhält man Mittels pq-Formel und mit der Konstanten $a = 0,9 \,\mathrm{J\,m^3\,mol^{-2}\,V203}$ die zwei möglichen Volumina:

$$V_{D_{1,2}} = \frac{RT}{2p} \pm \sqrt{\left(\frac{RT}{2p}\right)^2 - \frac{a}{p}} \tag{6}$$

Die Mittels (6) berechneten Volumina für die Temperaturen und Drücke aus Tabelle 2 sind in Tabelle 3 aufgelistet. Dabei sind für die Volumina keine Fehler angegeben, da diese für das relevante Volumen V_{D_2} von der Größenordnung $1 \cdot 10^{-8}$ sind.

| Volumen "+" | Volumen "-" | Volumen "+" | Volumen "-" |
|---------------------------|----------------------------|---------------------------|----------------------------|
| $V_{D_1} [\mathrm{dm}^3]$ | $V_{D_2} [\mathrm{dm}^3]$ | $V_{D_1} [\mathrm{dm}^3]$ | $V_{D_2} [\mathrm{dm}^3]$ |
| 31,383 | 0,319 | 14,476 | 0,267 |
| 31,150 | 0,314 | 12,518 | 0,264 |
| 31,263 | 0,310 | 10,802 | 0,262 |
| 31,040 | 0,305 | 9,310 | 0,260 |
| 30,827 | 0,301 | 8,002 | 0,258 |
| 30,010 | 0,297 | 6,859 | 0,256 |
| 29,255 | 0,293 | 5,959 | $0,\!255$ |
| 28,294 | 0,289 | 5,194 | 0,253 |
| 26,943 | 0,286 | 4,499 | $0,\!252$ |
| 25,331 | 0,282 | 3,903 | 0,252 |
| 23,582 | 0,279 | 3,403 | 0,251 |
| 20,810 | 0,276 | 2,988 | 0,251 |
| 18,992 | 0,272 | 2,612 | 0,251 |
| 16,698 | 0,270 | | |

Tabelle 3: Mögliche Dampfvolumina nach (6)

Daraus ist ersichtlich, dass V_{D_1} zwar Lösungen der Gleichung (6) sind, jedoch nicht zu dem Verwendeten Versuchsaufbau passen, da der genutzten Stahlbolzen nicht das nötige Volumen hatte um mehrere Liter Wasserdampf zu fassen.

Mit dem Volumen $V_D := V_{D_2}$, den Temperaturen Tabelle 2, den entsprechenden Differn-

tialquotienten (5) und der Näherung $V_F \ll V_D$ erhält man aus (4) die neben den Differntialquotienten in Tabelle 4 dargestellten Werte für die Verdampfungswärme L.

| Differentialquotient | Verdampungswärme | Differentialquotient | Verdampungswärme |
|---|----------------------------------|---|---|
| $\frac{\mathrm{d}p}{\mathrm{d}T} \left[\mathrm{mbar} \mathrm{K}^{-1} \right]$ | $L[\mathrm{J}\mathrm{mol}^{-1}]$ | $\frac{\mathrm{d}p}{\mathrm{d}T} \left[\mathrm{mbar} \mathrm{K}^{-1} \right]$ | $L[\operatorname{J} \operatorname{mol}^{-1}]$ |
| 18.8 ± 0.1 | 205 ± 1 | $71,0 \pm 0,3$ | 783 ± 3 |
| $13,1 \pm 0,1$ | 142 ± 1 | $85,6 \pm 0,3$ | 946 ± 4 |
| $8,78 \pm 0,07$ | 96.0 ± 0.8 | $101,7 \pm 0,3$ | 1128 ± 4 |
| $5,97 \pm 0,04$ | $65,3 \pm 0,4$ | $119,2 \pm 0,4$ | 1327 ± 4 |
| $4,61 \pm 0,01$ | 50.4 ± 0.1 | $138,2 \pm 0,4$ | 1545 ± 5 |
| $4,71 \pm 0,02$ | 51.4 ± 0.2 | $158,7 \pm 0,4$ | 1782 ± 5 |
| $6,25 \pm 0,05$ | 68.4 ± 0.5 | $180,6 \pm 0,5$ | 2038 ± 6 |
| $9,26 \pm 0,08$ | $101,2 \pm 0,8$ | $203,9 \pm 0,5$ | 2315 ± 6 |
| 13.7 ± 0.1 | 150 ± 1 | 228.8 ± 0.5 | 2615 ± 6 |
| 19.6 ± 0.1 | 215 ± 2 | $255,0 \pm 0,5$ | 2938 ± 7 |
| $27,0 \pm 0,2$ | 296 ± 2 | $282,7 \pm 0,6$ | 3286 ± 7 |
| 35.8 ± 0.2 | 393 ± 2 | 311.9 ± 0.6 | 3660 ± 8 |
| $46,1 \pm 0,2$ | 506 ± 3 | $342,5 \pm 0,6$ | 4064 ± 8 |
| 57.8 ± 0.3 | 636 ± 3 | | |

Tabelle 4: Differntialquotient und Temperaturabhängige Verdampungswärme

In Abbildung ?? sind die berechneten Verdampfungswärmen aus Tabelle 4 zusammen mit einem Regressionspolynom 2. Grades der Form

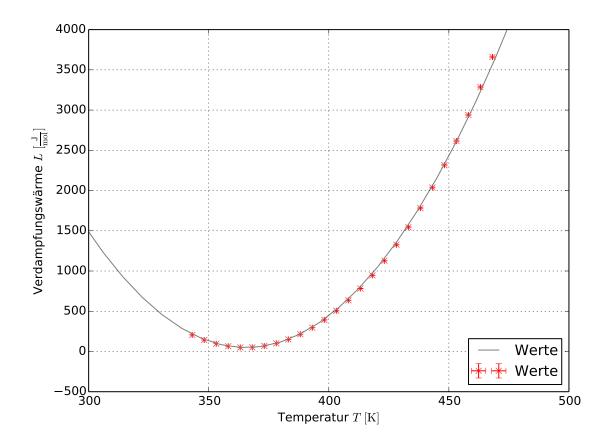
$$f(x) = Ax^2 + Bx + C (7)$$

gegen die Temperaturen aus Tabelle 2 aufgetragen. Die mit SciPy bestimmten Regressionsparamter für dieses Polynom sind:

$$A = (0.334 \pm 0.002) \,\mathrm{J} \,\mathrm{mol}^{-1} \,\mathrm{K}^{-2} \tag{7a}$$

$$B = (-244 \pm 2) \,\mathrm{J} \,\mathrm{mol}^{-1} \,\mathrm{K}^{-1} \tag{7b}$$

$$C = (4.47 \pm 0.04) \cdot 10^4 \,\mathrm{J}\,\mathrm{mol}^{-1}$$
 (7c)



5.4 Fehlerrechnung

6 Diskussion

In diesem Unterabschnitt werden, die durch die Auswertung erhaltenen Größen mit Literaturwerten verglichen, um eine Aussage über deren Richtigkeit machen zu können. Außerdem werden diese Vergleiche noch einmal mit dem Versuchsaufbau und der Versuchsdurchführung in Bezug gesetzt um eventuelle Fehler aufzuzeigen, die etwaig Abweichung der errechneten Größen von der Realität erklären können.

Um die in Unterabschnitt 5.1 bestimmte, gemittelte Verdampfungswärme L für Drücke p < 1 bar mit dem Literaturwert $L_{lit} = 2256 \,\mathrm{J\,g^{-1}}$ Mende09 vergleichen zu können, muss diese mit der Molaren Masse eines Wassermoleküls $M(\mathrm{H_2O}) = 18\,\mathrm{g\,mol^{-12}}$ multipliziert werden, um die Verdampfungswärme pro Gramm mit $L = (2272 \pm 22)\,\mathrm{J\,g^{-1}}$ zu erhalten. Offensichtlich weicht die aus den Messwerten bestimmte Verdampfungswärme nur wenig vom angegebenen Literaturwert ab, diese qualitative Beobachtung lässt sich durch bilden der relativen Abweichung $\Delta_r L = \frac{|L - L_{lit}|}{|L_{lit}|} \approx 0,007 = 0,7\,\%$ quantifizieren. Dies hohe Genauigkeit zeigt, dass die Messung in diesem Teilversuch quasi ohne systematische oder grobe Fehler erfolgte. Es sei jedoch darauf hingewiesen, dass diese hohe Maß an Übereinstimmung nur für die zwölf verwendeten und nicht für alle 32 aufgenommen Messwertpaare gilt, da gerade die Messwerte mit den geringsten Abweichungen zur Regressionsgerade für die Auswertung verwendet wurden.

Aus der hohen Genauigkeit der gemittelten Verdampfungswärme lässt sich darauf schließen, dass auch die in Unterabschnitt 5.2 besitmmte innere Verdampfungswärme L_i eine entsprechend oder zumindest vergleichbar hohe Übereinstimmung mit der Realität zeigt.

Die in Unterabschnitt 5.3 bestimmte Temperaturabhängigkeit der Verdampfungswärme stellt ein Polynom zweiten Grades, eine nach oben geöffnete Parabel dar. Diese stellt für hohe Temperaturen T>375 einen plausiblen Verlauf dar, verliert jedoch an Plausibilität für geringere Temperaturen, da ein Ansteigen der Verdampfungswärme sowohl für größere als auch für geringere Temperaturen nicht realistisch ist. Der Verlauf in Form eines Polynoms zweiten Grades lässt sich durch die Bestimmung des Differentialquotienten $\frac{\mathrm{d}p}{\mathrm{d}T}$ durch Differentiation des Regressionsploynoms dritten Grades aus Abbildung 2 erklären.

Zusammenfassend lässt sich sagen, dass die in diesem Versuch vorgenommenen Messungen eine, im Vergleich zur Literatur, geringe Abweichung aufwiesen, wodurch auf eine

²Berechnet aus den molaren Massen der Komponenten Kuchling07

allgemein niedrige Fehleranfälligkeit des Versuchs zuschließen ist.

Literatur

[1] SciPy. URL: http://docs.scipy.org/doc/.