

Die Wärmepumpe

Maximilian Sackel
Maximilian.sackel@gmx.de

Philip Schäfers
phil.schaefers@gmail.com

Durchführung: 17.11.2015

Abgabe: 24.11.2015

Inhaltsverzeichnis

1	Theoretische Grundlage	3
1.1	Gütezahl	3
1.2	Massendurchsatz	4
1.3	Mechanische Kompressorleistung	4
1.4	Aufbau einer Wärmepumpe	4
1.5	Fehlerrechnung	4
1.5.1	Mittelwert	4
1.5.2	Gauß'sche Fehlerfortpflanzung	4
1.5.3	Lineare Regression	5
2	Durchführung und Aufbau	5
3	Auswertung	5
3.1	Messgrößen und Fehler	5
3.2	Näherungsfunktion	7
3.3	Differentialquotient	8
3.4	Gütezahl	9
3.5	Massendurchsatz	9
3.5.1	Dampfdruckkurve	9
4	Diskussion	10
	Literatur	10

1 Theoretische Grundlage

Der zweite Hauptsatz der Thermodynamik sagt, dass Wärme von einem wärmeren zu einem kälteren Reservoir fließt. Mithilfe einer Wärmepumpe lässt sich dieser Prozess umkehren, dazu wird weitere Energie benötigt, zum Beispiel mechanische Arbeit. Ziel des Versuches ist es eine Aussage über die Qualität der Wärmepumpe zu treffen, um dies zu realisieren werden die Güteziffer und der Massendurchsatz untersucht.

1.1 Güteziffer

Der erste Hauptsatz der Wärmelehre verlangt, dass die vom Transportmedium an das wärmere Reservoir abgegebene Wärmemenge Q_1 gleich der Summe der aus dem kälteren Reservoir entnommenen Wärmemenge Q_2 und der aufgewendeten Arbeit A ist, also

$$Q_1 = Q_2 + A . \quad (1)$$

Die Güteziffer ν ist im idealisierten Fall, das Verhältniss zwischen der transportierten Wärmemenge Q_1 und der verrichteten mechanischen Arbeit A :

$$\nu_{Ideal} = \frac{Q_1}{A} . \quad (2)$$

Aus dem zweiten Hauptsatz der Thermodynamik lässt sich eine Beziehung zwischen den Wärmemengen Q_1 und Q_2 sowie den Temperaturen T_1 und T_2 der Reservoirs herstellen

$$\frac{Q_1}{T_1} - \frac{Q_2}{T_2} = 0 . \quad (3)$$

Allerdings ist die Gültigkeit der Formel 3 an eine wichtige Forderung geknüpft: Die Wärmeübertragung muss reversibel verlaufen. Das bedeutet, dass der Prozess jederzeit umgekehrt ablaufen kann, wodurch die investierte mechanische Arbeit zurück gewonnen werden kann. Für den realistischen, irreversiblen Fall gilt eine andere Beziehung

$$\frac{Q_1}{T_1} - \frac{Q_2}{T_2} > 0 . \quad (4)$$

Mit den Gleichungen 1 und 3 folgt nun

$$Q_1 = A + \frac{T_2}{T_1} * Q_1 \quad (5)$$

und für die Güteziffer einer idealen Wärmepumpe

$$\nu_{Ideal} = \frac{Q_1}{A} = \frac{T_1}{T_1 - T_2} . \quad (6)$$

Die Güteziffer für eine reale Wärmepumpe folgt mit 1 und 4

$$\nu_{real} < \frac{T_1}{T_1 - T_2} . \quad (7)$$

Die reale Güteziffer wird im folgenden über

$$\nu_{real} = \frac{\Delta Q_1}{\Delta t N} = (m_1 c_w + m_k c_k) \frac{\Delta T_1}{\Delta t N} \quad (8)$$

berechnet, wobei $N :=$ gemittelte Leistungsaufnahme des Kompressors.

1.2 Massendurchsatz

Der Massendurchsatz für die Wärmepumpe berechnet sich nach [1,S.5] über den Differentialquotienten:

$$\frac{dQ_2}{dt} = (m_2 c_w + m_k c_k) \frac{\Delta T_2}{\Delta t N} \quad (9)$$

und

$$\frac{dQ_2}{dt} = L \frac{dm}{dt} \quad (10)$$

nach einsetzen von 9 in 10 folgt:

$$\frac{dm}{dt} = (m_2 c_w + m_k c_k) \frac{\Delta T_2}{\Delta t L} \quad (11)$$

wobei $L :=$ bekannte Verdampfungswärme.

1.3 Mechanische Kompressorleistung

1.4 Aufbau einer Wärmepumpe

1.5 Fehlerrechnung

Sämtliche Fehlerrechnungen werden mit Hilfe von Python 3.4.3 durchgeführt.

1.5.1 Mittelwert

Der Mittelwert einer Messreihe x_1, \dots, x_n lässt sich durch die Formel

$$\bar{x} = \frac{1}{N} \sum_{k=1}^N x_k \quad (12)$$

berechnen. Die Standardabweichung des Mittelwertes beträgt

$$\Delta \bar{x} = \sqrt{\frac{1}{N(N-1)} \sum_{k=1}^N (x_k - \bar{x})^2} \quad (13)$$

1.5.2 Gauß'sche Fehlerfortpflanzung

Wenn x_1, \dots, x_n fehlerbehaftete Messgrößen im weiteren Verlauf benutzt werden, wird der neue Fehler Δf mit Hilfe der Gaußschen Fehlerfortpflanzung angegeben.

$$\Delta f = \sqrt{\sum_{k=1}^N \left(\frac{\partial f}{\partial x_k} \right)^2 \cdot (\Delta x_k)^2} \quad (14)$$

1.5.3 Lineare Regression

Die Steigung und y-Achsenabschnitt einer Ausgleichsgeraden werden gegebenenfalls mittels Linearen Regression berechnet.

$$y = m \cdot x + b \quad (15)$$

$$m = \frac{\overline{xy} - \overline{x}\overline{y}}{\overline{x^2} - \overline{x}^2} \quad (16)$$

$$b = \frac{\overline{x^2y} - \overline{x}\overline{xy}}{\overline{x^2} - \overline{x}^2} \quad (17)$$

[1]

2 Durchführung und Aufbau

3 Auswertung

3.1 Messgrößen und Fehler

Die Reservoire werden jeweils mit

$$V_{\text{Reservior}} = 4\text{Liter} \quad (18)$$

Wasser befüllt. Desweiteren werden die Temperatur T1 und T2, der Druck p_b und p_a sowie die Leistung des Kompressors jede Minute von dem Messinstrumenten abgelesen. Die Messdaten werden in Tabelle 1 aufgelistet. Die Wärmekapazität der Reservoire beträgt

$$C_{\text{Reservoir}} = 750 \frac{J}{K} \quad (19)$$

Zu beachten ist das alle Messgrößen einen Messunsicherheit besitzen, einerseits eine Ablesefehler bei analogen Messinstrumenten als auch einen Technischen.

$$\begin{aligned} \Delta p &= \pm 10 \text{kp} \\ \Delta C &= \pm 10 \frac{J}{K} \\ \Delta V &= \pm 1.6 \text{mL} \\ \Delta \rho &= \pm 13 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3} \end{aligned}$$

Die Messunsicherheit der Dichte für Wasser kommt daraus zu stande, dass Wasser bei verschiedenen Temperaturen seine Dichte ändert.

t / s	T_1 / K	p_b / kPa	T_2 / K	P_a / kbar	Leistung / kW
0	294.1	466	294.3	496	0
1	294.7	608	294.3	425	1.18
2	295.9	618	293.2	446	1.2
3	296.9	638	292.5	466	1.25
4	298.2	628	291.3	466	1.25
5	299.4	709	290.2	466	1.25
6	300.7	730	289.3	466	1.25
7	302.0	760	288.5	455	1.25
8	303.2	790	287.7	445	1.25
9	304.4	812	287.0	425	1.24
10	305.5	820	286.3	425	1.24
11	306.6	840	285.6	415	1.23
12	307.6	861	284.9	405	1.23
13	308.7	891	284.1	405	1.23
14	309.7	911	283.5	395	1.23
15	310.7	922	282.8	395	1.24
16	311.6	963	282.2	385	1.25
17	312.5	993	281.5	385	1.25
18	313.5	1003	281.0	375	1.25
19	314.3	1023	280.5	365	1.25
20	315.2	1044	280.0	365	1.25
21	316.0	1064	279.5	365	1.25
22	316.8	1094	279.0	365	1.25
23	317.5	1104	278.6	355	1.25
24	318.3	1115	278.3	355	1.25
25	319.0	1135	277.9	355	1.25
26	319.8	1155	277.5	345	1.25
27	320.5	1175	277.2	345	1.25
28	321.2	1196	276.9	345	1.25
29	321.8	1216	276.6	345	1.25
30	322.5	1226	276.3	345	1.25
31	323.3	1236	276.1	354	1.25

Tabelle 1: Dem Versuchsaufbau entommene Messgrößen

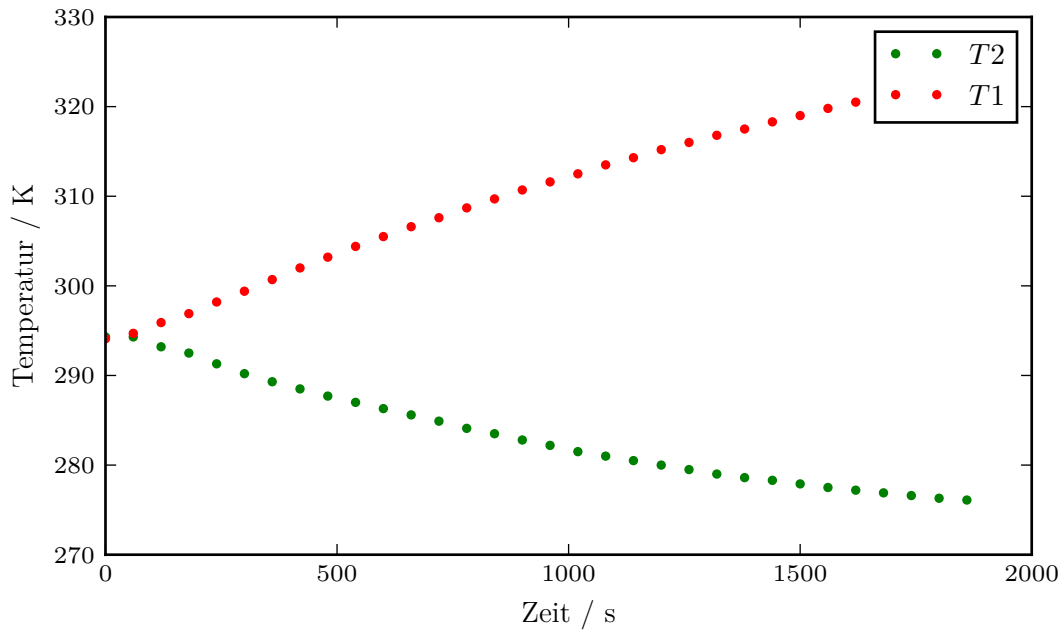


Abbildung 1: Temperaturverläufe T1 und T2

3.2 Näherungsfunktion

Mit einer nicht-linearen Ausgleichsgraden soll der Temperaturverlauf mit Hilfe der Gleichung approximiert werden. Eine Approximation soll mittels eines Polynoms 2-Grades erfolgen.

$$T(t) = At^2 + Bt + C \quad (20)$$

Die Ermittlung der Ausgleichsgraden erfolgt mit Hilfe von Python 3.4.3. Mittels einer fit Funktion werden die Koeffizienten bestimmt. Für die Temperatur T1 ergeben sich die Koeffizienten

$$A = -3.23 \cdot 10^{-6} \frac{\text{K}}{\text{s}^2} \quad (21)$$

$$B = 2.20 \cdot 10^{-2} \frac{\text{K}}{\text{s}} \quad (22)$$

$$C = 2.93 \cdot 10^2 \text{ K} \quad (23)$$

$$(24)$$

und für T2

$$A = 3.49 \cdot 10^{-6} \frac{\text{K}}{\text{s}^2} \quad (25)$$

$$B = -1.67 \cdot 10^{-2} \frac{\text{K}}{\text{s}} \quad (26)$$

$$C = 2.94 \cdot 10^2 \text{ K} \quad (27)$$

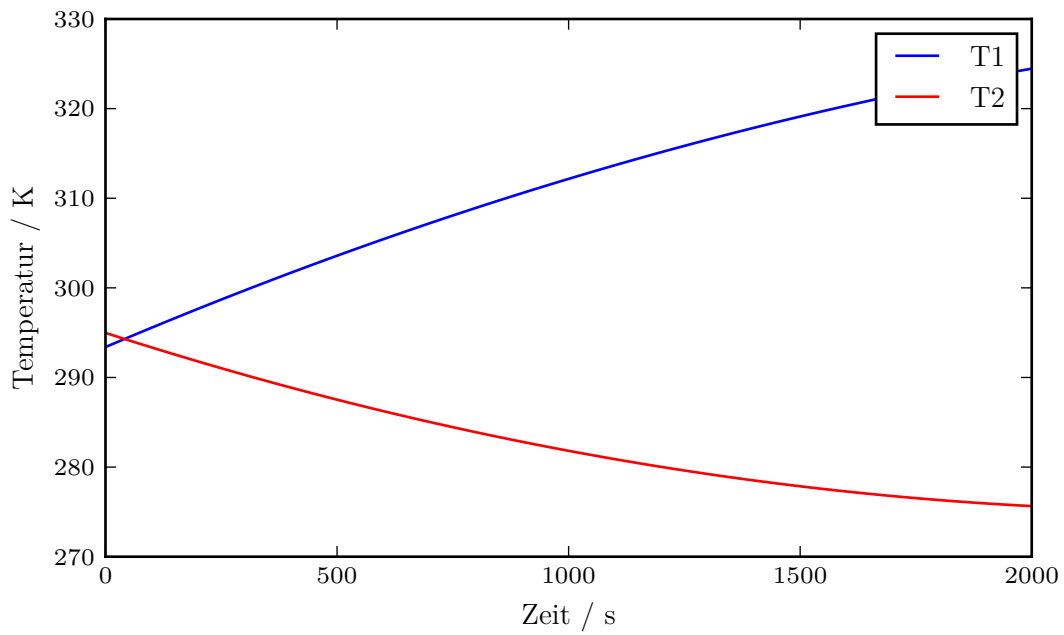


Abbildung 2: nicht-lineare Ausgleichsgrade

Dabei wird vernachlässigt das die Koeffizienten Fehlerbehaftet sind, dies jedoch nicht mittels fit Funktion nicht ermittelt werden kann.

3.3 Differentialquotient

Der Differentialquotient berechnet sich aus einmaligen Ableiten der Gleichung 20 nach der Zeit.

$$\frac{dT_i}{dt} = 2At + B \quad (28)$$

Aus der Funktion wird der Differentialquotient für $T1$ und $T2$ für vier verschiedenen Zeiten berechnet. Die Ergebnisse sind in Tabelle 2 aufgeführt.

t / s	T1 / K	$\frac{dT1}{dt} \cdot 10^{-2} \text{ s/K}$	T2 / k	$\frac{dT2}{dt} \cdot 10^{-2} \text{ s/K}$
60	294.7	2.16	294.0	-1.62
400	301.7	1.94	288.9	-1.35
1000	312.2	1.55	281.8	-0.97
1500	319.1	1.23	277.9	-0.62

Tabelle 2: Differentialqoutient für T1 und T2

3.4 Güteziffer

Mit Hilfe des Differentialquotienten und der Wärmekapazität der mit Wasser befüllten Resoivare

$$c_w \cdot m_w = 6230.64 \cdot (4000.0 \pm 1.6) \frac{\text{J}}{\text{K}} = (24.9 \pm 0.0) \cdot 10^6 \frac{\text{J}}{\text{K}} \quad (29)$$

soll die Güteziffer des Versuches bestimmt werden. Die Theoretische Güteziffer lässt sich mit hilfe der Gleichung 8 berechnen und ist in Tabelle 3 aufgeführt. Die praktisch bestimmte Güteziffer errechnet sich nach Gleichung 8 aus der Wärmekapazität der Resoivare und der Aufbaues

$$c_k \cdot m_k = (750 \pm 10) \frac{\text{J}}{\text{K}} \quad (30)$$

, der Leitung sowie denn in Tabelle 1 bestimmten Differentialquotienten, so wie der nach Formel 12 und 13 gemittelte Leistung. Gründe für die Abweichung zwischen der theoreti-

t / s	Güteziffer (theoretisch)	Güteziffer (praktisch)
60	421.0	3.2 ± 0.6
400	23.6	2.8 ± 0.5
1000	10.3	2.3 ± 0.4
1500	7.6	1.8 ± 0.3

Tabelle 3: theoretische und praktisch bestimmte Güteziffer

schen Güteziffer und der praktisch bestimmten werden in der Diskussion aufgeführt.

3.5 Massendurchsatz

3.5.1 Dampfdruckkurve

Die Verdampfungswärme L wird mit einer Verdampfungskurve ermittelt. Dafür wird $1/T$ gegen $\log(p/p_0)$ aufgetragen und in die Steigung der Graden in die Formel eingesetzt

$$L = \log \left(\frac{p}{p_o} \right) \cdot T \cdot \frac{1}{R} \quad (31)$$

Tabelle 4: Massendurchsatz dm/dt

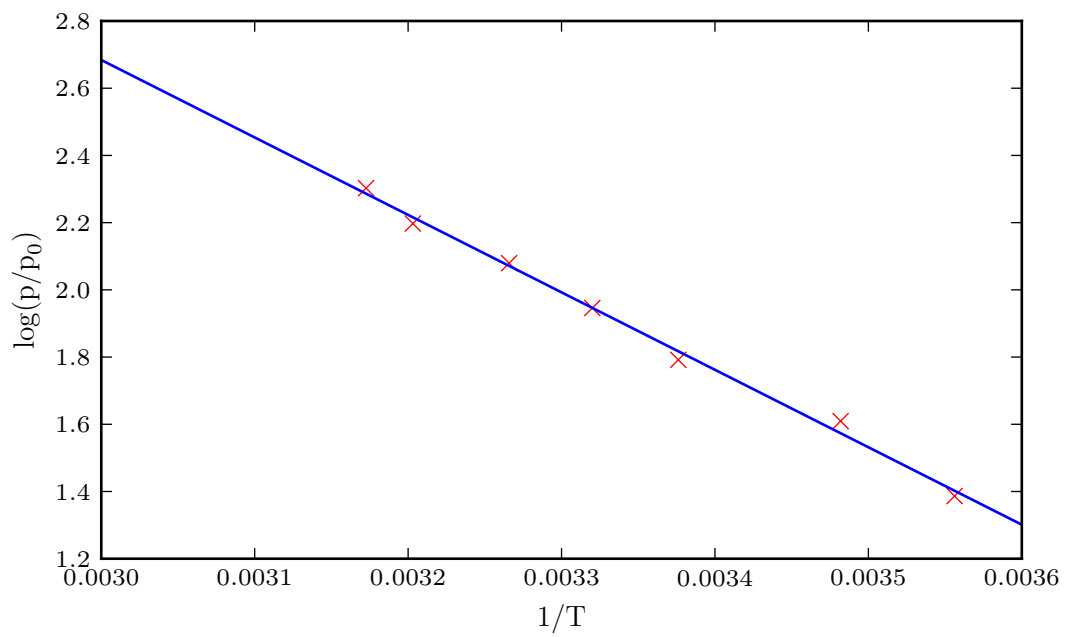


Abbildung 3: Dampfdruckkurve

4 Diskussion

Literatur

- [1] TU Dortmund. *Versuch zum Literaturverzeichnis*. 2014.