

Neue Tabellen und Diagramme für Wasserdampf

von

Dr. Richard Mollier

Professor an der Technischen Hochschule
in Dresden

Siebente, neubearbeitete Auflage

Mit zwei Diagrammtafeln



Berlin
Verlag von Julius Springer
1932

**Alle Rechte, insbesondere das der Übersetzung
in fremde Sprachen, vorbehalten.**

ISBN-13: 978-3-642-47246-6

e-ISBN-13: 978-3-642-47634-1

DOI: 10.1007/978-3-642-47634-1

Vorwort.

Die erste, bis zu einem Druck von 20 at reichende Auflage dieser Dampf tafeln erschien 1906. Ich verfolgte dabei das Ziel, für die Aufzeichnung des kurz vorher von mir angegebenen IS-Diagrammes thermodynamisch einwandfreie Unterlagen zu schaffen. Das Werk hat zahlreiche unveränderte Neudrucke erlebt und hat dem IS-Diagramm zu weiter Verbreitung verholfen.

Als sich das Interesse der Praxis immer höheren Dampfdrücken zuzuwenden begann, mußte ich trotz des Mangels an Versuchsgrundlagen die Tafeln erweitern. Die neue Bearbeitung erschien 1925 als zweite, bis zum kritischen Punkt erweiterte Auflage. Es folgten vier weitere, nur wenig veränderte Auflagen und ein unveränderter Neudruck der 6. Auflage, sowie eine von Herrn Herbert Moss bearbeitete englische Ausgabe, die 1927 bei Pitman & Sons in London erschien. Die vorliegende Neubearbeitung ist notwendig geworden, um das reiche Versuchsmaterial zu verwerten, das in den letzten Jahren in Amerika, Deutschland, England und in der Tschechoslowakei gewonnen worden ist. Die Neubearbeitung wurde sehr erleichtert durch die Zusammenstellung der Mittelwerte der wichtigsten Versuchsgrößen in den „Rahmentafeln“, die auf den beiden internationalen Dampf tafel-Konferenzen in London 1929 und in Berlin 1930 unter Mitwirkung der Versuchsleiter selbst festgelegt wurden.

Das neue Versuchsmaterial hat bereits mehreren Dampf tafeln als Grundlage gedient. 1930 erschienen in New York die Tafeln von J. Keenan unter dem Titel „Steam Tables and Mollier Diagram“, 1931 in London „The revised Callendar Steam Tables“, die nach dem Tode dieses ausgezeichneten Forschers von Herbert Moss herausgegeben wurden, und 1932 die zweite Auflage der „Tabellen und Diagramme für Wasserdampf“ von O. Knoblauch, E. Raisch, H. Hausen und W. Koch. Diese Dampf tafeln und die vorliegende unterscheiden sich in den Ergebnissen naturgemäß nur wenig voneinander.

Die Bearbeitung der vorliegenden Dampf tafel wurde durch die Mitarbeit von Herrn Dr.-Ing. F. Dieterlen wirksam gefördert, und ich möchte ihm für seine Hilfe auch an dieser Stelle meinen Dank aussprechen.

Dresden, im März 1932.

Richard Mollier.

Der Gang der Rechnung.

Bezeichnungen.

- P der Druck in kg/m^2 (absolut).
 p der Druck in at (kg/cm^2) (absolut).
 v der Rauminhalt (Volumen) in m^3/kg .
 $\gamma = 1/v$ das spezifische Gewicht in kg/m^3 .
 t die Temperatur vom Eispunkt.
 $T = t + 273$ die absolute Temperatur.
 $A = 1/427$ der Wert von 1 kgm in kcal .
 R die Gaskonstante in kgm .
 s die Entropie in kcal^0/kg .
 i der Wärmehalt (Enthalpie) in kcal/kg .
 $u = i - A P v$ die innere Energie in kcal/kg .
 $\varphi = s - i/T$ in kcal^0/kg .
 c_p die spezifische Wärme bei unveränderlichem Druck.
 c_p^0 ihr Grenzwert für $p = 0$.

Die Zeiger ' und '' beziehen sich auf Wasser und Dampf im Sättigungszustand.

Theoretische Beziehungen.

$$di = T ds - A v dP, \quad d\varphi = \frac{i}{T^2} dT - A \frac{v}{T} dP,$$
$$\left(\frac{d\varphi}{dP}\right)_T = -\frac{A v}{T}, \quad T^2 \left(\frac{d\varphi}{dT}\right)_P = i, \quad \left(\frac{d(T\varphi)}{dT}\right)_P = s.$$

Überhitzter Dampf.

Bei der letzten Bearbeitung dieser Tafeln bin ich von einer Zustandsgleichung ausgegangen, die folgende Form hatte:

$$v = \frac{RT}{P} - \frac{a_1}{T^{m_1}} - \frac{a_2 P^2}{T^{m_2}},$$
$$m_1 = \frac{10}{3}, \quad m_2 = 14, \quad c_p^0 = 0,47.$$

Die Ergebnisse, die mit dieser Gleichung gewonnen wurden, stimmen auch mit den neuen Versuchen noch so gut überein, daß es möglich war, die Gleichung nach Abänderung der Konstanten beizubehalten. Nur in der Nähe der Sättigung bleibt bei hohen Drücken ein Gebiet übrig, in dem die Gleichung versagt. Das ist jedoch unvermeidlich,

denn keine Zustandsgleichung, die in v vom ersten Grade ist, kann das Gebiet in der Nähe des kritischen Punktes richtig darstellen. Unsere Zustandsgleichung reicht jedoch selbst bei den höchsten Drücken noch bis auf 25^0 an die Grenzkurve heran, und das schmale übrigbleibende Gebiet konnte von der Grenzkurve aus leicht graphisch überbrückt werden. Der Grenzwert der spezifischen Wärme c_p^0 , der in der früheren Bearbeitung mit Rücksicht auf die allgemeine Unsicherheit der Versuchsgrundlagen als unveränderlich angenommen worden war, wurde jetzt

$$c_p^0 = 0,44 + 0,00013 t$$

gesetzt.

Die Formeln für überhitzten Wasserdampf lauten nun:

$$v = 0,004702 \frac{T}{p} - \frac{1,45}{(T/100)^{3,1}} - 5800 \frac{p^2}{(T/100)^{13,5}},$$

$$i = 597 + 0,44t + 0,000065 t^2 - 139,23 \frac{p}{(T/100)^{3,1}} - 656518 \frac{p^3}{(T/100)^{13,5}},$$

$$s = 0,40449 \ln T + 0,000130 T - 0,110117 \ln P - 1,0527 \frac{p}{(T/100)^{4,1}} \\ - 6112,4 \frac{p^3}{(T/100)^{14,5}} + 0,335626,$$

$$\varphi = 0,40449 (\ln T - 1) + 0,000065 T + 0,3396 \frac{p}{(T/100)^{4,1}} + 452,77 \frac{p^3}{(T/100)^{14,5}} \\ - 0,110117 \ln P - \frac{481,657}{T} + 0,335626.$$

Der Wert $R = 47,02$ für die Gaskonstante ist etwas kleiner als der theoretische Wert für vollkommen dissoziierten Wasserdampf. Er stimmt mit dem von Callendar verwendeten Wert überein.

Das Sättigungsgebiet.

Die neue Spannungskurve des Massachusetts Institute of Technology¹ steht mit der älteren der Physikalisch-Technischen Reichsanstalt in sehr guter Übereinstimmung. Ich habe die erstere, für die auch die Werte dp/dt von 10 zu 10^0 veröffentlicht sind, übernommen und, wo es nötig war, $\frac{T}{p} \frac{dp}{dT}$ durch eine Interpolationsformel dargestellt.

Das Volumen des Wassers v' unter Sättigungsdruck habe ich aus den Angaben der gleichen Forscher (s. Anm.) entnommen und zum Zweck der Ermittlung von Zwischenwerten durch Formeln von folgender Art dargestellt:

$$\text{bis } 350^0 \quad \gamma' = a + b \sqrt{t_k - t} - c (t_k - t),$$

$$\text{über } 350^0 \quad \gamma' = a + b \sqrt[3]{t_k - t} - c (t_k - t).$$

Bei der Darstellung des Sättigungsgebietes wurde weiterhin von der Funktion $\varphi = s - i/T$ ausgegangen, deren Werte im Sättigungsgebiet nur von der Temperatur abhängen, so daß $\varphi' = \varphi''$ ist.

¹ Some Final Values for the Properties of Saturated and Superheated Water by F. Keyes and L. Smith. Mechanical Engineering, Febr. 1931.

Die Werte von φ können einmal den von N. Osborne, H. Stimson und E. Fiock nach ihren Versuchen im Bureau of Standards in Washington zusammengestellten und bis 270° reichenden Werten von i' , s' , i'' und s'' ¹ entnommen werden und andererseits aus unserer Gleichung für φ (Seite 6) nach Einsetzen des Sättigungsdruckes berechnet werden. Die Ergebnisse stimmen sehr gut überein.

Stellt man φ durch eine empirische Formel dar, so erhält man i' aus:

$$i' = T^2 \frac{d\varphi}{dT} + A v' T \frac{dP}{dT}$$

und s' aus:

$$s' = \varphi + i'/T.$$

Zur Darstellung von φ bin ich von einer näherungsweise gültigen Beziehung ausgegangen, die zuerst von J. Macfarlane Gray² benutzt worden ist, nämlich:

$$i' = t + A v' T \frac{dP}{dT},$$

aus dieser folgt:

$$\varphi = \ln \frac{T}{273} - \frac{t}{T}.$$

Um volle Übereinstimmung mit den Versuchen zu erhalten, mußte diesem Ausdruck noch ein weiteres Glied hinzugefügt werden. Damit wird:

$$\varphi = \ln \frac{T}{273} - \frac{t}{T} - \frac{t^2}{10^8}.$$

$$\frac{d\varphi}{dT} = \frac{t}{T^2} - \frac{2t}{10^8} \quad \text{und} \quad i' = t - \frac{2t}{10^8} T^2 + A v' T \frac{dP}{dT}.$$

Diese Ausdrücke stellen i' und s' bis 270° genau dar und i' liegt auch darüber hinaus noch überall im Bereich der Toleranzen der Rahmentafeln. Da jedoch bei den höchsten Temperaturen i' ein etwas stärkeres Anwachsen erkennen läßt, als es die Formel ergibt, so habe ich diese nur bis 310° benützt und darüber hinaus eine andere Formel angeschlossen, die so bestimmt wurde, daß einige wichtige Werte an der rechten Grenzkurve gut wiedergegeben werden, und daß die Mittellinie $(s' + s'')/2$ im sT -Diagramm einen annehmbaren Verlauf erhält. Diese Formel lautet:

$$\varphi = 0,22603 + 0,090586 \left(\frac{t-310}{100} \right) + 0,00103361 \left(\frac{t-310}{100} \right)^2 + 0,01306203 \left(\frac{t-310}{100} \right)^5.$$

Zur Festlegung der rechten Grenzkurve wurde ferner $i' + i''$ durch eine empirische Formel dargestellt, die von 0° bis zur kritischen Temperatur reicht:

$$i' + i'' = 597 + 142,6666 \frac{t}{100} + 2,1 \left(\frac{t}{100} \right)^2 - 2,4666 \left(\frac{t}{100} \right)^3,$$

nun findet sich die Entropie der rechten Grenzkurve:

$$s'' = \varphi + i''/T$$

und das Volumen v'' aus:

$$A(v'' - v') \frac{dP}{dT} = s'' - s'.$$

¹ Wiedergegeben in unseren Einheiten in Forschung 2. Bd. Heft 1, S. 41 von W. Fritz.

² Proceedings of the Inst. of Mech. Eng. London 1889.

Vergleicht man die Ergebnisse dieser Rechnungen mit den Rahmentafeln, so zeigt es sich, daß im Sättigungsgebiet nur die Werte von i'' und v'' bei 0^0 um eine Kleinigkeit aus den Toleranzen herausfallen. Im Gebiete des überhitzten Dampfes überschreiten einige v -Werte bei hohen Temperaturen die Toleranzen der Berliner Rahmentafeln um ganz geringe Beträge. Mit der Londoner Fassung der Rahmentafeln ist die Übereinstimmung auch für diese Werte eine vollständige.

Die Zahlentafeln.

Die Zahlentafeln I und II enthalten alle wichtigen Größen für den Sättigungszustand, I ist nach Temperaturen, II nach Drücken geordnet.

Tafel III gilt für überhitzten Dampf, sie ist nach Temperaturen und Drücken so abgestuft, daß der Wärmeinhalt mit einer für praktische Zwecke genügenden Genauigkeit durch lineare Interpolation entnommen werden kann. Um das gleiche für den Rauminhalt zu erreichen, müßte die Tafel nach den Drücken sehr eng abgestuft sein und würde dadurch sehr umfangreich werden. Um dies zu vermeiden, habe ich das Produkt $p v$ in die Tafel aufgenommen, das vom Druck in ganz ähnlichem Maße abhängt wie der Wärmeinhalt und daher aus der Tafel leicht mit der genügenden Genauigkeit entnommen werden kann. Damit findet sich dann v aus: $v = (p v)/p$. Um i und v für Drücke unter 1 at zu ermitteln, benützt man bei der Interpolation die Werte für $p = 0$. $P v$ wird auch sonst für mancherlei Rechnungen gebraucht. In diesem Fall ist zu beachten, daß $P v$ in $\text{kgm} = 10^4 p v$ ist.

Die Diagrammtafeln.

Die beigegebenen Tafeln sind I-s-Diagramme. Eines davon ist durch Linien unveränderlichen Rauminhaltes erweitert, die besonders für den Entwurf von Dampfturbinen erwünscht sind.

Zahlen-Tafeln.

Tafel Ia. Gesättigter Dampf.

1. Temperatur ° t	2. Abs. Druck at (kg/cm ²) p	3. Rauminhalt m ³ /kg		5. 6. Spezifisches Gewicht kg/m ³		7. 8. Entropie kcal/°kg		9. s'' - s' kcal/°kg r/T
		der Flüssigkeit v'	des Dampfes v''	der Flüssigkeit γ'	des Dampfes γ''	der Flüssigkeit s'	des Dampfes s''	
0	0,0062	0,001000	207,0	1000	0,00483	0	2,1868	2,1868
5	0,0089	0,001000	147,4	1000	0,00679	0,0181	2,1554	2,1373
10	0,0125	0,001000	106,5	1000	0,00939	0,0359	2,1254	2,0895
15	0,0174	0,001001	78,0	999	0,01282	0,0534	2,0967	2,0433
20	0,0238	0,001002	57,8	998	0,01729	0,0706	2,0694	1,9988
25	0,0323	0,001003	43,38	997	0,02305	0,0875	2,0433	1,9558
30	0,0433	0,001004	32,92	996	0,03038	0,1041	2,0183	1,9142
35	0,0573	0,001006	25,23	994	0,03963	0,1205	1,9944	1,8739
40	0,0752	0,001008	19,54	992	0,05118	0,1365	1,9715	1,8350
45	0,0977	0,001010	15,27	990	0,06548	0,1524	1,9496	1,7972
50	0,1258	0,001012	12,047	988	0,0830	0,1680	1,9285	1,7605
55	0,1605	0,001014	9,581	986	0,1044	0,1833	1,9084	1,7251
60	0,2031	0,001017	7,681	983	0,1302	0,1984	1,8890	1,6906
65	0,2550	0,001020	6,207	980	0,1611	0,2134	1,8703	1,6569
70	0,3177	0,001023	5,049	978	0,1981	0,2281	1,8524	1,6243
75	0,393	0,001026	4,137	975	0,2417	0,2425	1,8351	1,5926
80	0,483	0,001029	3,412	972	0,2931	0,2568	1,8185	1,5617
85	0,590	0,001032	2,831	969	0,3532	0,2709	1,8025	1,5316
90	0,715	0,001036	2,364	965	0,4229	0,2849	1,7871	1,5022
95	0,862	0,001040	1,985	962	0,5039	0,2986	1,7721	1,4735
100	1,033	0,001043	1,675	958	0,5970	0,3122	1,7577	1,4455
105	1,232	0,001047	1,421	955	0,7036	0,3256	1,7437	1,4181
110	1,461	0,001052	1,212	951	0,8252	0,3388	1,7302	1,3914
115	1,724	0,001056	1,038	947	0,9636	0,3519	1,7171	1,3652
120	2,025	0,001061	0,893	943	1,1200	0,3648	1,7043	1,3395
125	2,367	0,001066	0,7713	938	1,297	0,3776	1,6921	1,3145
130	2,755	0,001070	0,6691	934	1,494	0,3903	1,6801	1,2898
135	3,192	0,001075	0,5826	930	1,716	0,4029	1,6684	1,2655
140	3,685	0,001081	0,5092	925	1,964	0,4153	1,6571	1,2418
145	4,238	0,001086	0,4466	921	2,239	0,4276	1,6460	1,2184
150	4,854	0,001091	0,3930	917	2,544	0,4397	1,6351	1,1954
155	5,541	0,001097	0,3470	912	2,882	0,4518	1,6245	1,1727
160	6,303	0,001102	0,3072	907	3,255	0,4638	1,6142	1,1504
165	7,146	0,001108	0,2729	902	3,665	0,4756	1,6041	1,1285
170	8,076	0,001114	0,2430	897	4,115	0,4874	1,5942	1,1068
175	9,100	0,001121	0,2170	892	4,608	0,4991	1,5844	1,0853
180	10,22	0,001127	0,1943	887	5,146	0,5107	1,5749	1,0642
185	11,46	0,001134	0,1742	882	5,741	0,5222	1,5654	1,0432
190	12,80	0,001141	0,1567	876	6,382	0,5336	1,5561	1,0225
195	14,26	0,001149	0,1412	871	7,082	0,5450	1,5470	1,0020

Tafel Ib. Gesättigter Dampf.

1. Temperatur ⁰ t	2. Wärmehalt kcal/kg		4. $i''-i'$ Verdampfungswärme kcal/kg r	5. Energie kcal/kg		7. $u''-u'$ kcal/kg ρ	8. AP ($v''-v'$) kcal/kg ψ
	der Flüssigkeit i'	des Dampfes i''		der Flüssigkeit u'	des Dampfes u''		
0	0	597,0	597,0	0	566,8	566,8	30,19
5	5,0	599,1	594,1	5,0	568,4	563,4	30,71
10	10,0	601,3	591,3	10,0	570,1	560,1	31,25
15	15,0	603,5	588,5	15,0	571,7	556,7	31,75
20	20,0	605,6	585,6	20,0	573,3	553,3	32,28
25	25,0	607,8	582,8	25,0	575,0	550,0	32,81
30	30,0	610,0	580,0	30,0	576,6	546,6	33,36
35	35,0	612,1	577,2	35,0	578,2	543,2	33,89
40	40,0	614,3	574,3	40,0	579,9	539,9	34,42
45	45,0	616,5	571,5	45,0	581,5	536,5	34,95
50	49,9	618,6	568,7	49,9	583,1	533,2	35,48
55	54,9	620,7	565,8	54,9	584,7	529,8	36,00
60	59,9	622,9	562,9	59,9	586,3	526,4	36,53
65	64,9	625,0	560,1	64,9	587,9	523,0	37,06
70	69,9	627,1	557,1	69,9	589,5	519,6	37,56
75	75,0	629,2	554,2	75,0	591,1	516,1	38,08
80	80,0	631,2	551,3	80,0	592,7	512,7	38,57
85	85,0	633,3	548,3	85,0	594,2	509,2	39,07
90	90,0	635,3	545,3	90,0	595,7	505,7	39,56
95	95,0	637,3	542,3	95,0	597,2	502,2	40,04
100	100,1	639,2	539,2	100,0	598,7	498,7	40,51
105	105,1	641,2	536,1	105,1	600,2	495,1	40,97
110	110,1	643,0	532,9	110,1	601,6	491,5	41,42
115	115,2	644,9	529,7	115,1	603,0	487,9	41,85
120	120,3	646,7	526,4	120,2	604,4	484,2	42,28
125	125,3	648,5	523,1	125,3	605,7	480,4	42,69
130	130,4	650,2	519,8	130,3	607,0	476,7	43,10
135	135,5	651,8	516,3	135,4	608,3	472,9	43,48
140	140,6	653,5	512,9	140,5	609,5	469,0	43,86
145	145,7	655,0	509,3	145,6	610,7	465,1	44,21
150	150,9	656,5	505,7	150,7	611,8	461,1	44,55
155	156,0	658,0	501,9	155,9	612,9	457,0	44,88
160	161,2	659,4	498,2	161,0	614,0	453,0	45,19
165	166,4	660,7	494,3	166,2	615,0	448,8	45,48
170	171,6	661,9	490,3	171,4	615,9	444,5	45,76
175	176,8	663,1	486,2	176,6	616,8	440,2	46,01
180	182,1	664,2	482,1	181,8	617,6	435,8	46,25
185	187,4	665,1	477,8	187,0	618,4	431,4	46,44
190	192,7	666,1	473,4	192,3	619,1	426,8	46,62
195	198,0	666,9	468,9	197,6	619,7	422,1	46,77

Tafel Ia. Gesättigter Dampf.

1. Temperatur ° t	2. Abs. Druck at (kg/cm ²) p	3. Rauminhalt m ³ /kg		5. Spezifisches Gewicht kg/m ³		7. Entropie kcal/°kg		9. s'' - s' kcal/°kg r/T
		der Flüssigkeit v'	des Dampfes v''	der Flüssigkeit γ'	des Dampfes γ''	der Flüssigkeit s'	des Dampfes s''	
200	15,85	0,001156	0,1275	865	7,844	0,5563	1,5379	0,9816
205	17,58	0,001164	0,1153	859	8,672	0,5676	1,5289	0,9613
210	19,44	0,001172	0,1045	853	9,567	0,5788	1,5201	0,9413
215	21,46	0,001181	0,0949	847	10,537	0,5899	1,5113	0,9214
220	23,64	0,001190	0,0863	841	11,589	0,6010	1,5026	0,9016
225	25,99	0,001199	0,07858	834	12,73	0,6120	1,4939	0,8819
230	28,51	0,001209	0,07167	827	13,95	0,6230	1,4853	0,8623
235	31,21	0,001219	0,06544	821	15,28	0,6341	1,4766	0,8425
240	34,11	0,001229	0,05983	814	16,71	0,6450	1,4680	0,8230
245	37,21	0,001240	0,05476	806	18,26	0,6560	1,4595	0,8035
250	40,52	0,001252	0,05018	799	19,93	0,6669	1,4509	0,7840
255	44,06	0,001263	0,04601	792	21,74	0,6779	1,4423	0,7644
260	47,82	0,001276	0,04223	784	23,68	0,6888	1,4337	0,7449
265	51,83	0,001289	0,03878	776	25,79	0,6998	1,4250	0,7252
270	56,09	0,001303	0,03563	768	28,06	0,7107	1,4162	0,7055
275	60,64	0,001317	0,03274	759	30,54	0,7218	1,4075	0,6857
280	65,42	0,001332	0,03013	751	33,19	0,7328	1,3985	0,6657
285	70,50	0,001348	0,02771	742	36,09	0,7439	1,3895	0,6456
290	75,89	0,001366	0,02550	732	39,22	0,7551	1,3805	0,6254
295	81,58	0,001384	0,02346	723	42,63	0,7663	1,3712	0,6049
300	87,6	0,001403	0,02158	713	46,33	0,7777	1,3618	0,5841
305	94,0	0,001424	0,01985	702	50,38	0,7892	1,3523	0,5631
310	100,7	0,001447	0,01825	691	54,80	0,8008	1,3425	0,5417
315	107,7	0,001471	0,01676	680	59,65	0,8126	1,3324	0,5198
320	115,2	0,001498	0,01538	667	65,00	0,8247	1,3220	0,4973
325	123,0	0,001527	0,01409	655	70,96	0,8372	1,3113	0,4741
330	131,3	0,001560	0,01289	641	77,55	0,8500	1,2999	0,4499
335	140,0	0,001596	0,01175	627	85,08	0,8635	1,2879	0,4244
340	149,1	0,001637	0,01068	611	93,65	0,8779	1,2751	0,3972
345	158,7	0,001684	0,00965	594	103,63	0,8932	1,2611	0,3679
350	168,8	0,001739	0,00865	575	115,6	0,9100	1,2457	0,3357
355	179,5	0,001806	0,00768	554	130,2	0,9287	1,2285	0,2998
360	190,6	0,001890	0,00672	529	148,7	0,9499	1,2088	0,2589
365	202,3	0,002005	0,00574	499	174,1	0,9749	1,1852	0,2103
370	214,8	0,002198	0,00469	455	213,1	1,0072	1,1546	0,1474
374	225	0,00310	0,00310	322,6	322,6	1,0817	1,0817	0

Tafel Ib. Gesättigter Dampf.

1. Temperatur ° t	2. Wärmeinhalt kcal/kg		4. $i'' - i'$ Verdampfungswärme kcal/kg r	5. Energie kcal/kg		7. $u'' - u'$ kcal/kg ρ	8. AP($v'' - v'$) kcal/kg ψ
	der Flüssigkeit i'	des Dampfes i''		der Flüssigkeit u'	des Dampfes u''		
200	203,3	667,6	464,3	202,9	620,3	417,4	46,89
205	208,7	668,3	459,5	208,3	620,8	412,5	46,99
210	214,2	668,8	454,7	213,6	621,2	407,6	47,06
215	219,6	669,3	449,6	219,0	621,6	402,6	47,11
220	225,1	669,6	444,5	224,5	621,8	397,3	47,11
225	230,7	669,8	439,2	230,0	622,0	392,0	47,09
230	236,3	670,0	433,7	235,5	622,1	386,6	47,04
235	241,9	669,9	428,0	241,0	622,1	381,1	46,94
240	247,6	669,8	422,2	246,6	622,0	375,4	46,81
245	253,3	669,5	416,2	252,2	621,8	369,6	46,64
250	259,1	669,1	410,0	257,9	621,5	363,6	46,43
255	265,0	668,6	403,6	263,7	621,1	357,4	46,16
260	270,9	667,9	397,0	269,5	620,6	351,1	45,86
265	276,9	667,0	390,1	275,3	620,0	344,7	45,51
270	282,9	666,0	383,1	281,2	619,2	338,0	45,10
275	289,1	664,8	375,7	287,2	618,3	331,1	44,63
280	295,3	663,5	368,1	293,3	617,3	324,0	44,11
285	301,6	661,9	360,3	299,4	616,1	316,7	43,53
290	308,1	660,2	352,1	305,6	614,8	309,2	42,89
295	314,6	658,2	343,6	312,0	613,4	301,4	42,18
300	321,3	656,0	334,7	318,4	611,7	293,3	41,40
305	328,1	653,6	325,5	325,0	609,9	284,9	40,54
310	335,1	650,9	315,8	331,7	607,9	276,2	39,61
315	342,2	647,8	305,6	338,5	605,6	267,1	38,58
320	349,6	644,5	294,9	345,6	603,1	257,5	37,45
325	357,3	640,8	283,5	352,9	600,2	247,3	36,20
330	365,4	636,7	271,3	360,6	597,0	236,4	34,85
335	373,9	631,9	258,0	368,6	593,4	224,7	33,29
340	382,9	626,4	243,5	377,2	589,2	211,9	31,57
345	392,8	620,1	227,4	386,5	584,3	197,8	29,61
350	403,6	612,7	209,1	396,7	578,5	181,8	27,34
355	415,7	604,0	188,3	408,1	571,6	163,5	24,70
360	429,4	593,3	163,9	421,0	563,3	142,3	21,57
365	445,8	580,0	134,2	436,3	552,8	116,5	17,71
370	466,9	561,7	94,8	455,9	538,1	82,2	12,54
374	515,5	515,5	0	499,1	499,1	0	0

Tafel IIa. Gesättigter Dampf.

1. Abs. Druck at (kg/cm ²) p	2. Tempe- ratur ° t	3. Rauminhalt m ³ /kg		5. Spezifisches Gewicht kg/m ³		7. Entropie kcal/°kg		9. s'' - s' kcal/°kg r/T
		der Flüssigkeit v'	des Dampfes v''	der Flüssigkeit γ'	des Dampfes γ''	der Flüssigkeit s'	des Dampfes s''	
0,01	6,6	0,001000	131,8	1000	0,00759	0,0238	2,1454	2,1216
0,015	12,7	0,001000	89,71	999	0,01115	0,0451	2,1095	2,0644
0,02	17,1	0,001001	68,25	999	0,01465	0,0607	2,0852	2,0245
0,025	20,7	0,001002	55,27	998	0,01809	0,0730	2,0655	1,9925
0,03	23,7	0,001003	46,51	997	0,02150	0,0831	2,0497	1,9666
0,04	28,6	0,001004	35,44	996	0,02822	0,0994	2,0248	1,9254
0,05	32,5	0,001005	28,71	995	0,03483	0,1123	2,0059	1,8936
0,06	35,8	0,001006	24,18	994	0,04136	0,1230	1,9905	1,8675
0,08	41,1	0,001008	18,44	992	0,05424	0,1401	1,9666	1,8265
0,10	45,4	0,001010	14,94	990	0,06692	0,1537	1,9477	1,7940
0,12	49,0	0,001011	12,59	989	0,07944	0,1650	1,9330	1,7680
0,15	53,6	0,001013	10,21	986	0,09796	0,1790	1,9138	1,7348
0,20	59,7	0,001016	7,794	983	0,1283	0,1974	1,8902	1,6928
0,25	64,6	0,001019	6,324	981	0,1581	0,2120	1,8717	1,6597
0,30	68,7	0,001022	5,329	979	0,1876	0,2242	1,8572	1,6330
0,35	72,3	0,001024	4,612	977	0,2168	0,2346	1,8442	1,6096
0,40	75,4	0,001026	4,070	975	0,2457	0,2437	1,8335	1,5898
0,50	80,9	0,001029	3,302	971	0,3028	0,2593	1,8154	1,5561
0,60	85,5	0,001032	2,785	968	0,3591	0,2722	1,8008	1,5286
0,70	89,5	0,001035	2,411	966	0,4147	0,2834	1,7885	1,5051
0,80	93,0	0,001038	2,128	963	0,4699	0,2931	1,7781	1,4850
0,90	96,2	0,001041	1,906	961	0,5246	0,3018	1,7688	1,4670
1,0	99,1	0,001043	1,727	959	0,5790	0,3097	1,7601	1,4504
1,1	101,8	0,001045	1,580	957	0,6329	0,3169	1,7526	1,4357
1,2	104,2	0,001047	1,456	955	0,6867	0,3236	1,7462	1,4226
1,3	106,6	0,001049	1,351	953	0,7400	0,3297	1,7393	1,4096
1,4	108,7	0,001051	1,261	952	0,7932	0,3354	1,7339	1,3985
1,5	110,8	0,001053	1,182	950	0,846	0,3408	1,7282	1,3874
1,6	112,7	0,001054	1,113	948	0,899	0,3460	1,7232	1,3772
1,8	116,3	0,001058	0,997	946	1,003	0,3554	1,7140	1,3586
2,0	119,6	0,001061	0,903	943	1,107	0,3638	1,7056	1,3418
2,2	122,6	0,001063	0,826	941	1,211	0,3716	1,6979	1,3263
2,4	125,5	0,001066	0,7614	938	1,313	0,3787	1,6906	1,3119
2,6	128,1	0,001069	0,7064	936	1,416	0,3854	1,6846	1,2992
2,8	130,5	0,001071	0,6589	934	1,518	0,3917	1,6792	1,2875
3,0	132,9	0,001073	0,6176	932	1,619	0,3975	1,6732	1,2757
3,2	135,1	0,001075	0,5814	930	1,720	0,4031	1,6682	1,2651

Tafel IIb. Gesättigter Dampf.

1. Abs. Druck at (kg/cm ²) p	2. Tempe- ratur ° t	3. Wärmeinhalt kcal/kg		5. i''-i' Verdamp- fungswärme kcal/kg r	6. Energie kcal/kg		8. u''-u' kcal/kg q	9. AP(v''-v') kcal/kg ψ
		der Flüs- sigkeit q i'	des Dampfes i''		der Flüs- sigkeit u'	des Dampfes u''		
0,01	6,6	6,6	599,8	593,2	6,6	568,9	562,3	30,87
0,015	12,7	12,7	602,5	589,8	12,7	571,0	558,3	31,51
0,02	17,1	17,1	604,4	587,3	17,1	572,4	555,3	31,97
0,025	20,7	20,7	605,9	585,2	20,7	573,5	552,8	32,36
0,03	23,7	23,7	607,2	583,5	23,7	574,5	550,8	32,68
0,04	28,6	28,6	609,3	580,7	28,6	576,1	547,5	33,20
0,05	32,5	32,5	611,0	578,5	32,5	577,4	544,9	33,62
0,06	35,8	35,8	612,5	576,7	35,8	578,5	542,7	33,97
0,08	41,1	41,1	614,8	573,7	41,1	580,3	539,2	34,54
0,10	45,4	45,4	616,6	571,2	45,4	581,6	536,2	34,99
0,12	49,0	48,9	618,2	569,3	48,9	582,8	533,9	35,37
0,15	53,6	53,5	620,1	566,6	53,5	584,2	530,7	35,86
0,20	59,7	59,6	622,8	563,2	59,6	586,3	526,7	36,50
0,25	64,6	64,5	624,8	560,3	64,5	587,8	523,3	37,02
0,30	68,7	68,6	626,6	558,0	68,6	589,2	520,6	37,43
0,35	72,3	72,3	628,1	555,8	72,3	590,3	518,0	37,79
0,40	75,4	75,4	629,3	553,9	75,4	591,2	515,8	38,12
0,50	80,9	80,9	631,6	550,7	80,9	592,9	512,0	38,66
0,60	85,5	85,5	633,5	548,0	85,5	594,4	508,9	39,12
0,70	89,5	89,5	635,1	545,6	89,5	595,6	506,1	39,51
0,80	93,0	93,0	636,5	543,5	93,0	596,6	503,6	39,85
0,90	96,2	96,2	637,8	541,6	96,2	597,6	501,4	40,15
1,0	99,1	99,2	638,9	539,7	99,2	598,5	499,3	40,42
1,1	101,8	101,9	640,0	538,1	101,9	599,3	497,4	40,68
1,2	104,2	104,3	640,9	536,6	104,3	600,0	495,7	40,89
1,3	106,6	106,7	641,8	535,1	106,7	600,7	494,0	41,11
1,4	108,7	108,8	642,6	533,8	108,8	601,3	492,5	41,30
1,5	110,8	110,9	643,4	532,5	110,9	601,9	491,0	41,49
1,6	112,7	112,9	644,1	531,2	112,9	602,4	489,5	41,65
1,8	116,3	116,5	645,4	528,9	116,5	603,4	486,9	41,96
2,0	119,6	119,8	646,6	526,8	119,8	604,3	484,5	42,25
2,2	122,6	122,9	647,6	524,7	122,9	605,0	482,1	42,50
2,4	125,5	125,8	648,6	522,8	125,7	605,8	480,1	42,73
2,6	128,1	128,5	649,6	521,1	128,4	606,6	478,2	42,95
2,8	130,5	130,9	650,4	519,5	130,8	607,2	476,4	43,14
3,0	132,9	133,4	651,2	517,8	133,3	607,8	474,5	43,32
3,2	135,1	135,6	651,9	516,3	135,5	608,3	472,8	43,49

Tafel IIa. Gesättigter Dampf.

1. Abs. Druck at (kg/cm ²) p	2. Tempe- ratur ° t	3. Rauminhalt m ³ /kg		5. Spezifisches Gewicht kg/m ³		7. Entropie kcal/°kg		9. s'' - s' kcal/°kg r/T
		4. des Dampfes v''	der Flüssigkeit v'	der Flüssigkeit γ'	des Dampfes γ''	der Flüssigkeit s'	des Dampfes s''	
3,4	137,2	0,001078	0,5492	928	1,821	0,4083	1,6635	1,2552
3,6	139,2	0,001080	0,5206	926	1,921	0,4133	1,6588	1,2455
3,8	141,1	0,001082	0,4948	925	2,021	0,4180	1,6547	1,2367
4,0	142,9	0,001084	0,4714	923	2,121	0,4224	1,6506	1,2282
4,5	147,2	0,001088	0,4220	919	2,369	0,4330	1,6412	1,2082
5,0	151,1	0,001092	0,3822	916	2,616	0,4424	1,6329	1,1905
5,5	154,7	0,001096	0,3494	912	2,862	0,4511	1,6253	1,1742
6,0	158,1	0,001100	0,3219	909	3,107	0,4592	1,6181	1,1589
6,5	161,2	0,001104	0,2984	906	3,351	0,4667	1,6120	1,1453
7,0	164,2	0,001107	0,2782	903	3,594	0,4737	1,6059	1,1322
7,5	167,0	0,001111	0,2607	900	3,836	0,4803	1,6001	1,1198
8,0	169,6	0,001114	0,2452	898	4,078	0,4865	1,5949	1,1084
8,5	172,1	0,001117	0,2315	895	4,319	0,4924	1,5901	1,0977
9,0	174,5	0,001120	0,2193	893	4,560	0,4980	1,5854	1,0874
9,5	176,8	0,001123	0,2083	890	4,800	0,5033	1,5811	1,0778
10	179,0	0,001126	0,1984	888	5,039	0,5085	1,5769	1,0684
11	183,2	0,001132	0,1812	883	5,520	0,5181	1,5689	1,0508
12	187,1	0,001137	0,1667	879	6,000	0,5270	1,5613	1,0343
13	190,7	0,001142	0,1543	875	6,479	0,5353	1,5549	1,0196
14	194,1	0,001147	0,1437	871	6,958	0,5430	1,5488	1,0058
15	197,4	0,001152	0,1345	868	7,437	0,5504	1,5425	0,9921
16	200,4	0,001157	0,1263	864	7,916	0,5573	1,5372	0,9799
17	203,4	0,001161	0,1191	861	8,396	0,5640	1,5319	0,9679
18	206,2	0,001166	0,1127	858	8,875	0,5702	1,5266	0,9564
19	208,8	0,001170	0,1069	854	9,354	0,5762	1,5222	0,9460
20	211,4	0,001175	0,1017	851	9,83	0,5819	1,5177	0,9358
22	216,3	0,001183	0,0926	845	10,80	0,5928	1,5090	0,9162
24	220,8	0,001191	0,0850	840	11,76	0,6026	1,5011	0,8985
26	225,0	0,001199	0,0786	834	12,73	0,6120	1,4939	0,8819
28	229,0	0,001206	0,0730	829	13,71	0,6208	1,4869	0,8661
30	232,8	0,001214	0,06810	824	14,68	0,6292	1,4805	0,8513
32	236,4	0,001221	0,06382	819	15,67	0,6370	1,4741	0,8371
34	239,8	0,001229	0,06003	814	16,66	0,6445	1,4682	0,8237
36	243,1	0,001236	0,05664	809	17,65	0,6518	1,4629	0,8111
38	246,2	0,001243	0,05360	805	18,66	0,6586	1,4573	0,7987

Tafel IIb. Gesättigter Dampf.

1. Abs. Druck at (kg/cm ²) p	2. Tempe- ratur ° t	3. Wärmeinhalt kcal/kg		5. i'' - i' Verdamp- fungswärme kcal/kg r	6. Energie kcal/kg		8. u'' - u' kcal/kg q	9. AP(v''-v') kcal/kg ψ
		der Flüssigkeit i'	des Dampfes i''		der Flüssigkeit u'	des Dampfes u''		
3,4	137,2	137,7	652,6	514,9	137,6	608,9	471,3	43,65
3,6	139,2	139,8	653,2	513,4	139,7	609,3	469,6	43,80
3,8	141,1	141,7	653,8	512,1	141,6	609,8	468,2	43,93
4,0	142,9	143,6	654,4	510,8	143,5	610,2	466,7	44,06
4,5	147,2	148,0	655,7	507,7	147,9	611,2	463,3	44,36
5,0	151,1	152,0	656,9	504,9	151,9	612,1	460,2	44,63
5,5	154,7	155,7	657,9	502,2	155,6	612,9	457,3	44,86
6,0	158,1	159,2	658,8	499,6	159,1	613,6	454,5	45,07
6,5	161,2	162,4	659,7	497,3	162,2	614,3	452,1	45,26
7,0	164,2	165,5	660,5	495,0	165,3	614,9	449,6	45,43
7,5	167,0	168,5	661,2	492,7	168,3	615,4	447,1	45,59
8,0	169,6	171,2	661,8	490,6	171,0	615,9	444,9	45,73
8,5	172,1	173,8	662,4	488,6	173,6	616,3	442,7	45,86
9,0	174,5	176,3	662,9	486,6	176,1	616,7	440,6	45,99
9,5	176,8	178,7	663,5	484,8	178,5	617,1	438,6	46,10
10	179,0	181,0	663,9	482,9	180,7	617,4	436,7	46,21
11	183,2	185,4	664,8	479,4	185,1	618,1	433,0	46,38
12	187,1	189,6	665,5	475,9	189,3	618,7	429,4	46,52
13	190,7	193,4	666,2	472,8	193,1	619,2	426,1	46,64
14	194,1	197,0	666,8	469,8	196,6	619,6	423,0	46,74
15	197,4	200,6	667,3	466,7	200,2	620,1	419,9	46,83
16	200,4	203,8	667,7	463,9	203,4	620,4	417,0	46,90
17	203,4	207,0	668,1	461,1	206,5	620,7	414,2	46,96
18	206,2	210,1	668,4	458,3	209,6	620,9	411,3	47,01
19	208,8	212,9	668,7	455,8	212,4	621,1	408,7	47,05
20	211,4	215,7	669,0	453,3	215,1	621,4	406,3	47,08
22	216,3	221,1	669,4	448,3	220,5	621,7	401,2	47,11
24	220,8	226,0	669,7	443,7	225,3	621,9	396,6	47,11
26	225,0	230,7	669,9	439,2	230,0	622,0	392,0	47,09
28	229,0	235,1	669,9	434,8	234,3	622,1	387,8	47,05
30	232,8	239,4	670,0	430,6	238,5	622,1	383,6	46,99
32	236,4	243,5	669,9	426,4	242,6	622,1	379,5	46,91
34	239,8	247,4	669,8	422,4	246,4	622,0	375,6	46,82
36	243,1	251,1	669,7	418,6	250,1	621,9	371,8	46,71
38	246,2	254,7	669,4	414,7	253,6	621,7	368,1	46,59

Tafel IIa. Gesättigter Dampf.

1. Abs. Druck at (kg/cm ²) p	2. Tempe- ratur ° t	3. Rauminhalt m ³ /kg		5. Spezifisches Gewicht kg/m ³		7. Entropie kcal/°kg		9. s'' - s' kcal/°kg r/T
		der Flüssigkeit v'	des Dampfes v''	der Flüssigkeit γ'	des Dampfes γ''	der Flüssigkeit s'	des Dampfes s''	
40	249,2	0,001250	0,05085	800	19,66	0,6652	1,4522	0,7870
42	252,1	0,001257	0,04836	796	20,68	0,6715	1,4472	0,7757
44	254,9	0,001263	0,04607	792	21,71	0,6776	1,4423	0,7647
46	257,6	0,001270	0,04398	787	22,74	0,6836	1,4378	0,7542
48	260,2	0,001276	0,04206	783	23,77	0,6892	1,4334	0,7442
50	262,7	0,001283	0,04029	779	24,82	0,6947	1,4289	0,7342
55	268,7	0,001299	0,03640	770	27,47	0,7079	1,4184	0,7105
60	274,3	0,001315	0,03313	760	30,19	0,7202	1,4087	0,6885
65	279,6	0,001331	0,03034	751	32,96	0,7319	1,3993	0,6674
70	284,5	0,001347	0,02794	743	35,79	0,7428	1,3905	0,6477
75	289,2	0,001363	0,02584	734	38,69	0,7533	1,3821	0,6288
80	293,6	0,001379	0,02400	725	41,66	0,7631	1,3738	0,6107
85	297,9	0,001395	0,02236	717	44,72	0,7729	1,3657	0,5928
90	301,9	0,001411	0,02091	709	47,83	0,7820	1,3581	0,5761
95	305,8	0,001428	0,01959	700	51,05	0,7908	1,3506	0,5598
100	309,5	0,001445	0,01840	692	54,35	0,7995	1,3434	0,5439
105	313,1	0,001462	0,01731	684	57,76	0,8081	1,3363	0,5282
110	316,6	0,001480	0,01632	676	61,27	0,8164	1,3291	0,5127
115	319,9	0,001498	0,01541	668	64,87	0,8244	1,3222	0,4978
120	323,1	0,001516	0,01457	660	68,61	0,8324	1,3154	0,4830
125	326,2	0,001535	0,01380	651	72,48	0,8402	1,3085	0,4683
130	329,2	0,001554	0,01307	643	76,49	0,8480	1,3018	0,4538
135	332,2	0,001575	0,01239	635	80,72	0,8559	1,2948	0,4389
140	335,0	0,001596	0,01175	627	85,08	0,8635	1,2879	0,4244
145	337,8	0,001618	0,01115	618	89,69	0,8714	1,2809	0,4095
150	340,5	0,001641	0,01058	609	94,53	0,8793	1,2738	0,3945
160	345,6	0,001690	0,00952	592	105,0	0,8952	1,2593	0,3641
170	350,6	0,001747	0,00854	573	117,0	0,9121	1,2438	0,3317
180	355,3	0,001810	0,00763	552	131,0	0,9298	1,2274	0,2976
190	359,7	0,001884	0,00678	531	147,6	0,9486	1,2100	0,2614
200	364,0	0,001978	0,00594	505	168,4	0,9696	1,1903	0,2207
210	368,1	0,002110	0,00510	474	196,1	0,9939	1,1674	0,1735
220	372,0	0,002345	0,00420	426	238,2	1,0254	1,1372	0,1118
225	374,0	0,00310	0,00310	322,6	322,6	1,0817	1,0817	0

Tafel IIb. Gesättigter Dampf.

1. Abs. Druck at (kg/cm ²) p	2. Tempe- ratur ° t	3. Wärmeinhalt kcal/kg		5. i'' - i' Verdamp- fungswärme kcal/kg r	6. Energie kcal/kg		8. u'' - u' kcal/kg q	9. AP(v''-v') kcal/kg ψ
		der Flüssigkeit i'	des Dampfes i''		der Flüssigkeit u'	des Dampfes u''		
40	249,2	258,2	669,2	411,0	257,0	621,6	364,6	46,47
42	252,1	261,6	668,9	407,3	260,4	621,3	360,9	46,33
44	254,9	264,9	668,6	403,7	263,6	621,1	357,5	46,17
46	257,6	268,0	668,2	400,2	266,6	620,8	354,2	46,01
48	260,2	271,1	667,9	396,8	269,7	620,6	350,9	45,85
50	262,7	274,1	667,4	393,3	272,6	620,2	347,6	45,68
55	268,7	281,4	666,3	384,9	279,7	619,4	339,7	45,21
60	274,3	288,2	665,0	376,8	286,4	618,4	332,0	44,70
65	279,6	294,8	663,6	368,8	292,8	617,4	324,6	44,16
70	284,5	301,0	662,1	361,1	298,8	616,3	317,5	43,59
75	289,2	307,0	660,5	353,5	304,6	615,1	310,5	43,00
80	293,6	312,8	658,8	346,0	310,2	613,8	303,6	42,38
85	297,9	318,5	656,9	338,4	315,7	612,4	296,7	41,74
90	301,9	323,9	655,1	331,2	320,9	611,0	290,1	41,09
95	305,8	329,2	653,2	324,0	326,0	609,6	283,6	40,40
100	309,5	334,4	651,2	316,8	331,0	608,1	277,1	39,71
105	313,1	339,5	649,1	309,6	335,9	606,5	270,6	38,98
110	316,6	344,6	646,9	302,3	340,8	604,8	264,0	38,23
115	319,9	349,5	644,7	295,2	345,5	603,1	257,6	37,48
120	323,1	354,4	642,3	287,9	350,1	601,3	251,2	36,70
125	326,2	359,2	639,8	280,6	354,7	599,5	244,8	35,90
130	329,2	364,1	637,3	273,3	359,3	597,5	238,2	35,07
135	332,2	369,0	634,6	265,6	364,0	595,5	231,5	34,19
140	335,0	373,9	631,9	258,0	368,6	593,4	224,8	33,29
145	337,8	378,9	629,0	250,1	373,4	591,1	217,7	32,37
150	340,5	383,9	625,9	242,0	378,1	588,7	210,6	31,39
160	345,6	394,0	619,3	225,2	387,7	583,6	195,9	29,35
170	350,6	404,9	611,8	206,9	398,0	577,8	179,8	27,06
180	355,3	416,4	603,4	187,0	408,8	571,2	162,4	24,54
190	359,7	428,6	594,0	165,4	420,2	563,8	143,6	21,77
200	364,0	442,3	582,9	140,6	433,0	555,1	122,1	18,54
210	368,1	458,2	569,4	111,2	447,8	544,3	96,5	14,70
220	372,0	478,8	551,0	72,1	466,8	529,3	62,6	9,55
225	374,0	515,5	515,5	0	499,1	499,1	0	0

Tafel III. Überhitzter Dampf.

Die Tafel dient zur Ermittlung des Wärmehaltes und des Rauminhaltes für gegebene Drücke und Temperaturen. Für Drücke und Temperaturen, die zwischen den Tafelwerten liegen, kann der Wärmehalt durch lineare Interpolation gefunden werden. Das gleiche gilt für den Rauminhalt bei zwischenliegenden Temperaturen. Hingegen ist eine lineare Interpolation nach den Drücken für den Rauminhalt nicht genau genug. Um auch hier richtige Werte zu erhalten, ist das Produkt pv in die Tafel aufgenommen, für das lineare Interpolation auch zwischen den Drücken zulässig ist. Indem man den gefundenen Wert von pv durch den gegebenen Druck p teilt, erhält man den Rauminhalt.

$p = 0$										
t					0	10	20	30	40	50
i					597,0	601,4	605,8	610,3	614,7	619,2
pv					1,2844	1,3314	1,3784	1,4255	1,4725	1,5195
t	60	70	80	90	100	110	120	130	140	150
i	623,6	628,1	632,6	637,1	641,6	646,2	650,7	655,3	659,9	664,5
pv	1,5665	1,6135	1,6606	1,7076	1,7546	1,8016	1,8486	1,8957	1,9427	1,9897
t	160	170	180	190	200	210	220	230	240	250
i	669,1	673,7	678,3	682,9	687,6	692,3	696,9	701,6	706,3	711,1
pv	2,0367	2,0837	2,1308	2,1778	2,2248	2,2718	2,3188	2,3659	2,4129	2,4599
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	715,8	720,5	725,3	730,1	734,8	739,6	744,5	749,3	754,1	759,0
pv	2,5069	2,5539	2,6010	2,6480	2,6950	2,7420	2,7890	2,8361	2,8831	2,9301
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	763,8	768,7	773,6	778,5	783,4	788,3	793,3	798,2	803,2	808,2
pv	2,9771	3,0241	3,0712	3,1182	3,1652	3,2122	3,2592	3,3063	3,3533	3,4003
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	813,2	818,2	823,2	828,2	833,2	838,3	843,4	848,5	853,6	858,7
pv	3,4473	3,4943	3,5414	3,5884	3,6354	3,6824	3,7294	3,7765	3,8235	3,8705
$p = 1 \quad (t = 99,1, i'' = 638,9, v'' = pv'' = 1,727)$										
t					100	110	120	130	140	150
i					639,3	644,0	648,7	653,4	658,2	662,9
$v=pv$					1,7300	1,7790	1,8278	1,8764	1,9248	1,9731
t	160	170	180	190	200	210	220	230	240	250
i	667,6	672,3	677,0	681,7	686,5	691,2	696,0	700,7	705,5	710,2
$v=pv$	2,0213	2,0694	2,1174	2,1653	2,2131	2,2608	2,3085	2,3562	2,4038	2,4513
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	715,0	719,8	724,6	729,4	734,2	739,0	743,9	748,8	753,6	758,5
$v=pv$	2,4988	2,5463	2,5937	2,6411	2,6885	2,7359	2,7832	2,8305	2,8778	2,9251

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p = 1$										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	763,4	768,3	773,2	778,1	783,0	788,0	792,9	797,9	802,9	807,9
$v = pv$	2,9724	3,0196	3,0668	3,1141	3,1613	3,2085	3,2557	3,3028	3,3500	3,3972
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	812,9	817,9	822,9	828,0	833,0	838,1	843,2	848,3	853,4	858,5
$v = pv$	3,4443	3,4914	3,5386	3,5857	3,6328	3,6800	3,7271	3,7742	3,8213	3,8684
$p = 5$ ($t = 151,1$, $i'' = 656,9$, $v'' = 0,3822$, $pv'' = 1,9110$)										
t	160	170	180	190	200	210	220	230	240	250
i	661,5	666,6	671,8	676,9	681,9	686,9	692,0	697,0	701,9	706,9
v	0,3916	0,4021	0,4126	0,4229	0,4331	0,4433	0,4534	0,4634	0,4734	0,4834
pv	1,9578	2,0106	2,0628	2,1144	2,1657	2,2165	2,2670	2,3172	2,3671	2,4168
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	711,9	716,9	721,8	726,8	731,7	736,7	741,7	746,6	751,6	756,6
v	0,4933	0,5031	0,5130	0,5228	0,5325	0,5423	0,5520	0,5617	0,5714	0,5810
pv	2,4663	2,5157	2,5648	2,6138	2,6626	2,7113	2,7599	2,8084	2,8568	2,9051
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	761,5	766,5	771,5	776,5	781,5	786,5	791,5	796,6	801,6	806,7
v	0,5907	0,6003	0,6099	0,6195	0,6291	0,6387	0,6483	0,6578	0,6674	0,6769
pv	2,9534	3,0015	3,0496	3,0976	3,1456	3,1934	3,2413	3,2891	3,3369	3,3846
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	811,7	816,8	821,8	826,9	832,0	837,1	842,2	847,4	852,5	857,6
v	0,6864	0,6960	0,7055	0,7150	0,7245	0,7340	0,7435	0,7530	0,7625	0,7720
pv	3,4322	3,4799	3,5275	3,5751	3,6226	3,6701	3,7176	3,7651	3,8125	3,8600
$p = 10$ ($t = 179,0$, $i'' = 663,9$, $v'' = 0,1984$, $pv'' = 1,9844$)										
t			180	190	200	210	220	230	240	250
i			664,5	670,2	675,8	681,3	686,8	692,1	697,4	702,7
v			0,1989	0,2047	0,2103	0,2159	0,2213	0,2267	0,2320	0,2373
pv			1,9888	2,0466	2,1031	2,1586	2,2132	2,2671	2,3203	2,3729
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	707,9	713,1	718,3	723,5	728,6	733,7	738,8	744,0	749,1	754,2
v	0,2425	0,2477	0,2528	0,2579	0,2630	0,2680	0,2731	0,2781	0,2830	0,2880
pv	2,4251	2,4768	2,5282	2,5793	2,6300	2,6805	2,7307	2,7807	2,8305	2,8801
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	759,2	764,3	769,4	774,5	779,6	784,7	789,8	794,9	800,0	805,1
v	0,2930	0,2979	0,3028	0,3077	0,3126	0,3175	0,3223	0,3272	0,3320	0,3369
pv	2,9295	2,9788	3,0280	3,0770	3,1259	3,1747	3,2233	3,2719	3,3204	3,3688

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p = 10$										
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	810,3	815,4	820,5	825,6	830,8	835,9	841,1	846,3	851,5	856,7
v	0,3417	0,3465	0,3514	0,3562	0,3610	0,3658	0,3706	0,3754	0,3802	0,3849
pv	3,4172	3,4654	3,5136	3,5617	3,6098	3,6578	3,7058	3,7537	3,8016	3,8494
$p = 15$ ($t = 197,4, i'' = 667,3, v'' = 0,1345, pv'' = 2,0170$)										
t					200	210	220	230	240	250
i					669,0	675,2	681,2	686,9	692,6	698,3
v					0,1356	0,1397	0,1437	0,1476	0,1514	0,1552
pv					2,0339	2,0957	2,1566	2,2140	2,2712	2,3273
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	703,8	709,3	714,7	720,1	725,4	730,7	736,0	741,3	746,5	751,7
v	0,1588	0,1625	0,1661	0,1696	0,1731	0,1766	0,1801	0,1835	0,1869	0,1903
pv	2,3825	2,4370	2,4908	2,5441	2,5969	2,6492	2,7011	2,7527	2,8039	2,8549
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	756,9	762,2	767,4	772,5	777,7	782,9	788,1	793,3	798,4	803,6
v	0,1937	0,1971	0,2004	0,2038	0,2071	0,2104	0,2137	0,2170	0,2203	0,2235
pv	2,9056	2,9560	3,0063	3,0563	3,1061	3,1558	3,2053	3,2547	3,3039	3,3531
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	808,8	814,0	819,2	824,4	829,6	834,8	840,0	845,2	850,4	855,6
v	0,2268	0,2301	0,2333	0,2366	0,2398	0,2430	0,2463	0,2495	0,2527	0,2559
pv	3,4021	3,4509	3,4997	3,5484	3,5970	3,6455	3,6940	3,7424	3,7907	3,8389
$p = 20$ ($t = 211,4, i'' = 669,0, v'' = 0,1017, pv'' = 2,0338$)										
t							220	230	240	250
i							674,8	681,3	687,5	693,5
v							0,1046	0,1078	0,1109	0,1140
pv							2,0922	2,1565	2,2187	2,2790
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	699,4	705,2	710,9	716,6	722,1	727,6	733,1	738,5	743,9	749,3
v	0,1169	0,1198	0,1226	0,1254	0,1281	0,1309	0,1336	0,1362	0,1388	0,1415
pv	2,3379	2,3956	2,4522	2,5080	2,5630	2,6173	2,6710	2,7243	2,7770	2,8294
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	754,6	759,9	765,2	770,5	775,8	781,1	786,4	791,6	796,9	802,1
v	0,1441	0,1467	0,1492	0,1518	0,1543	0,1568	0,1594	0,1619	0,1644	0,1669
pv	2,8814	2,9331	2,9844	3,0355	3,0863	3,1369	3,1873	3,2375	3,2874	3,3373
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	807,4	812,6	817,8	823,1	828,3	833,6	838,8	844,1	849,4	854,6
v	0,1693	0,1718	0,1743	0,1768	0,1792	0,1817	0,1841	0,1865	0,1890	0,1914
pv	3,3869	3,4364	3,4858	3,5351	3,5842	3,6332	3,6822	3,7310	3,7797	3,8284

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p = 35$										
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	684,3	691,5	698,4	705,0	711,5	717,8	723,9	729,9	735,8	741,7
v	0,06244	0,06448	0,06643	0,06830	0,07012	0,07189	0,07361	0,07530	0,07696	0,07859
pv	2,1854	2,2567	2,3250	2,3906	2,4542	2,5161	2,5765	2,6356	2,6936	2,7508
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	747,4	753,1	758,8	764,4	770,0	775,6	781,1	786,6	792,1	797,5
v	0,08020	0,08179	0,08336	0,08492	0,08646	0,08799	0,08950	0,09101	0,09250	0,09399
pv	2,8071	2,8627	2,9177	2,9721	3,0261	3,0795	3,1323	3,1852	3,2376	3,2896
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	803,0	808,4	813,8	819,2	824,6	830,0	835,4	840,8	846,2	851,6
v	0,09546	0,09694	0,09840	0,09985	0,1013	0,1027	0,1042	0,1056	0,1071	0,1085
pv	3,3413	3,3927	3,4439	3,4949	3,5456	3,5962	3,6466	3,6968	3,7469	3,7967
$p = 40$ ($t = 249,2$, $i'' = 669,2$, $v'' = 0,05085$, $pv'' = 2,0341$)										
t										250
i										669,7
v										0,05107
pv										2,0428
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	678,2	686,2	693,6	700,7	707,6	714,2	720,6	726,9	733,0	739,0
v	0,05315	0,05508	0,05693	0,05868	0,06037	0,06199	0,06357	0,06511	0,06661	0,06809
pv	2,1261	2,2039	2,2774	2,3475	2,4148	2,4798	2,5429	2,6044	2,6645	2,7235
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	744,9	750,8	756,6	762,3	768,0	773,7	779,3	784,9	790,4	796,0
v	0,06954	0,07096	0,07237	0,07376	0,07514	0,07650	0,07785	0,07919	0,08052	0,08184
pv	2,7815	2,8386	2,8949	2,9506	3,0056	3,0601	3,1141	3,1676	3,2208	3,2735
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	801,5	807,0	812,5	817,9	823,4	828,8	834,3	839,7	845,1	850,6
v	0,08315	0,08445	0,08575	0,08704	0,08832	0,08959	0,09087	0,09213	0,09339	0,09465
pv	3,3260	3,3781	3,4299	3,4814	3,5327	3,5838	3,6347	3,6853	3,7358	3,7861
$p = 45$ ($t = 256,3$, $i'' = 668,4$, $v'' = 0,04500$, $pv'' = 2,0251$)										
t	260	270	280	290	300	310	320	330	340	350
i	671,6	680,4	688,5	696,2	703,4	710,4	717,1	723,7	730,0	736,3
v	0,04581	0,04771	0,04948	0,05115	0,05274	0,05426	0,05574	0,05716	0,05855	0,05990
pv	2,0614	2,1468	2,2266	2,3018	2,3733	2,4419	2,5081	2,5722	2,6346	2,6956
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	742,4	748,4	754,4	760,2	766,0	771,8	777,5	783,2	788,8	794,4
v	0,06123	0,06253	0,06382	0,06508	0,06633	0,06757	0,06879	0,07000	0,07120	0,07239
pv	2,7554	2,8141	2,8718	2,9287	2,9849	3,0405	3,0954	3,1499	3,2039	3,2574

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p = 45$										
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	800,0	805,6	811,1	816,6	822,1	827,6	833,1	838,6	844,1	849,5
v	0,07357	0,07474	0,07591	0,07706	0,07822	0,07936	0,08051	0,08164	0,08277	0,08390
pv	3,3105	3,3633	3,4158	3,4679	3,5198	3,5714	3,6227	3,6739	3,7248	3,7755
$p = 50$ ($t = 262,7, i'' = 667,4, v'' = 0,04029, pv'' = 2,0146$)										
t		270	280	290	300	310	320	330	340	350
i		674,0	682,9	691,2	699,0	706,5	713,5	720,4	727,0	733,5
v		0,04170	0,04344	0,04506	0,04659	0,04804	0,04944	0,05078	0,05208	0,05334
pv		2,0851	2,1721	2,2532	2,3296	2,4023	2,4719	2,5389	2,6038	2,6670
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	739,8	746,0	752,1	758,1	764,0	769,9	775,7	781,4	787,2	792,9
v	0,05457	0,05578	0,05697	0,05813	0,05928	0,06041	0,06153	0,06264	0,06374	0,06482
pv	2,7287	2,7890	2,8483	2,9066	2,9640	3,0207	3,0766	3,1320	3,1868	3,2412
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	798,5	804,1	809,7	815,3	820,9	826,4	832,0	837,5	843,0	848,5
v	0,06590	0,06697	0,06803	0,06909	0,07014	0,07118	0,07222	0,07325	0,07427	0,07530
pv	3,2951	3,3485	3,4016	3,4544	3,5068	3,5589	3,6108	3,6624	3,7138	3,7649
$p = 55$ ($t = 268,7, i'' = 666,3, v'' = 0,03640, pv'' = 2,0020$)										
t		270	280	290	300	310	320	330	340	350
i		667,1	676,9	686,0	694,4	702,3	709,8	717,0	723,9	730,6
v		0,03669	0,03843	0,04002	0,04152	0,04292	0,04425	0,04553	0,04676	0,04796
pv		2,0181	2,1135	2,2014	2,2834	2,3606	2,4341	2,5043	2,5720	2,6375
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	737,1	743,5	749,7	755,9	761,9	767,9	773,8	779,7	785,5	791,3
v	0,04911	0,05024	0,05135	0,05244	0,05350	0,05456	0,05559	0,05662	0,05763	0,05863
pv	2,7013	2,7635	2,8244	2,8841	2,9428	3,0006	3,0576	3,1140	3,1697	3,2248
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	797,0	802,7	808,4	814,0	819,6	825,3	830,8	836,4	841,9	847,5
v	0,05963	0,06061	0,06159	0,06256	0,06352	0,06448	0,06543	0,06638	0,06732	0,06826
pv	3,2795	3,3337	3,3874	3,4408	3,4938	3,5464	3,5988	3,6509	3,7027	3,7543
$p = 60$ ($t = 274,3, i'' = 665,0, v'' = 0,03313, pv'' = 1,9877$)										
t			280	290	300	310	320	330	340	350
i			670,4	680,3	689,4	697,8	705,8	713,4	720,6	727,6
v			0,03417	0,03577	0,03724	0,03861	0,03991	0,04114	0,04232	0,04345
pv			2,0504	2,1460	2,2343	2,3167	2,3945	2,4683	2,5391	2,6072

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p = 60$										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	734,3	740,9	747,3	753,6	759,8	765,9	772,0	777,9	783,8	789,7
v	0,04455	0,04562	0,04667	0,04768	0,04869	0,04967	0,05064	0,05160	0,05254	0,05347
pv	2,6732	2,7373	2,7999	2,8611	2,9212	2,9803	3,0384	3,0958	3,1524	3,2084
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	795,5	801,3	807,0	812,7	818,4	824,0	829,7	835,3	840,9	846,5
v	0,05440	0,05531	0,05622	0,05712	0,05801	0,05890	0,05978	0,06066	0,06153	0,06239
pv	3,2638	3,3187	3,3731	3,4271	3,4807	3,5339	3,5868	3,6394	3,6916	3,7436
$p = 65$ ($t = 279,6, i'' = 663,6, v'' = 0,03034, pv'' = 1,9723$)										
t			280	290	300	310	320	330	340	350
i			664,1	674,4	684,0	693,1	701,6	709,6	717,2	724,4
v			0,03043	0,03211	0,03357	0,03493	0,03620	0,03740	0,03854	0,03963
pv			1,9778	2,0869	2,1823	2,2705	2,3530	2,4308	2,5049	2,5759
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	731,5	738,3	744,9	751,3	757,7	763,9	770,1	776,1	782,1	788,1
v	0,04068	0,04170	0,04269	0,04366	0,04460	0,04553	0,04645	0,04734	0,04823	0,04910
pv	2,6443	2,7105	2,7750	2,8378	2,8993	2,9597	3,0190	3,0774	3,1349	3,1918
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	794,0	799,8	805,6	811,4	817,1	822,8	828,5	834,2	839,8	845,4
v	0,04997	0,05083	0,05167	0,05251	0,05335	0,05417	0,05500	0,05581	0,05662	0,05743
pv	3,2480	3,3037	3,3588	3,4134	3,4676	3,5213	3,5747	3,6278	3,6805	3,7329
$p = 70$ ($t = 284,5, i'' = 662,1, v'' = 0,02794, pv'' = 1,9557$)										
t				290	300	310	320	330	340	350
i				667,8	678,3	688,1	697,2	705,6	713,6	721,2
v				0,02891	0,03038	0,03174	0,03299	0,03417	0,03528	0,03633
pv				2,0236	2,1269	2,2216	2,3095	2,3917	2,4694	2,5435
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	728,5	735,5	742,4	749,0	755,5	761,9	768,1	774,3	780,4	786,5
v	0,03735	0,03833	0,03928	0,04020	0,04110	0,04198	0,04285	0,04370	0,04453	0,04536
pv	2,6145	2,6831	2,7495	2,8140	2,8771	2,9387	2,9993	3,0587	3,1173	3,1751
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	792,4	798,3	804,2	810,0	815,8	821,6	827,3	833,0	838,7	844,4
v	0,04617	0,04698	0,04778	0,04857	0,04935	0,05012	0,05089	0,05166	0,05242	0,05317
pv	3,2321	3,2885	3,3443	3,3996	3,4544	3,5087	3,5626	3,6162	3,6694	3,7222
$p = 75$ ($t = 289,2, i'' = 660,5, v'' = 0,02584, pv'' = 1,9383$)										
t				290	300	310	320	330	340	350
i				661,4	672,5	682,8	692,5	701,5	709,9	717,8
v				0,02603	0,02756	0,02893	0,03018	0,03134	0,03243	0,03347
pv				1,9525	2,0671	2,1700	2,2638	2,3507	2,4325	2,5100

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p=75$										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	725,4	732,7	739,8	746,6	753,3	759,8	766,2	772,5	778,7	784,8
v	0,03445	0,03540	0,03631	0,03720	0,03806	0,03890	0,03972	0,04053	0,04133	0,04211
pv	2,5839	2,6548	2,7234	2,7898	2,8544	2,9175	2,9793	3,0399	3,0995	3,1582
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	790,9	796,9	802,8	808,7	814,6	820,4	826,2	831,9	837,7	843,4
v	0,04288	0,04364	0,04440	0,04514	0,04588	0,04661	0,04734	0,04806	0,04878	0,04949
pv	3,2161	3,2733	3,3298	3,3857	3,4411	3,4960	3,5505	3,6045	3,6582	3,7115
$p=80$ ($t = 293,6$, $i'' = 658,8$, $v'' = 0,02400$, $pv'' = 1,9201$)										
t					300	310	320	330	340	350
i					665,9	677,1	687,5	697,1	706,0	714,3
v					0,02502	0,02644	0,02770	0,02885	0,02993	0,03094
pv					2,0014	2,1153	2,2156	2,3079	2,3941	2,4752
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	722,3	729,8	737,1	744,2	751,0	757,6	764,2	770,6	776,9	783,2
v	0,03190	0,03282	0,03371	0,03456	0,03539	0,03620	0,03699	0,03776	0,03852	0,03926
pv	2,5522	2,6258	2,6967	2,7650	2,8313	2,8959	2,9590	3,0208	3,0815	3,1412
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	789,3	795,4	801,4	807,3	813,3	819,1	825,0	830,8	836,6	842,3
v	0,04000	0,04072	0,04144	0,04215	0,04285	0,04354	0,04423	0,04491	0,04559	0,04626
pv	3,1999	3,2579	3,3152	3,3718	3,4278	3,4833	3,5383	3,5929	3,6470	3,7008
$p=85$ ($t = 297,9$, $i'' = 656,9$, $v'' = 0,02236$, $pv'' = 1,9007$)										
t					300	310	320	330	340	350
i					659,2	671,2	682,3	692,5	701,9	710,7
v					0,02273	0,02421	0,02547	0,02662	0,02769	0,02870
pv					1,9318	2,0575	2,1650	2,2631	2,3540	2,4392
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	719,0	726,8	734,4	741,6	748,7	755,5	762,2	768,7	775,2	781,5
v	0,02964	0,03054	0,03140	0,03223	0,03303	0,03381	0,03457	0,03531	0,03604	0,03675
pv	2,5195	2,5959	2,6692	2,7396	2,8077	2,8739	2,9384	3,0015	3,0633	3,1239
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	787,7	793,9	800,0	806,0	812,0	817,9	823,8	829,7	835,5	841,3
v	0,03745	0,03815	0,03883	0,03950	0,04017	0,04083	0,04148	0,04213	0,04277	0,04341
pv	3,1836	3,2424	3,3004	3,3578	3,4144	3,4705	3,5261	3,5811	3,6358	3,6900
$p=90$ ($t = 301,9$, $i'' = 655,1$, $v'' = 0,02091$, $pv'' = 1,8815$)										
t						310	320	330	340	350
i						665,0	676,8	687,6	697,6	706,9
v						0,02216	0,02346	0,02462	0,02569	0,02669
pv						1,9943	2,1116	2,2160	2,3123	2,4017

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p = 90$										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	715,5	723,7	731,6	739,0	746,3	753,3	760,1	766,8	773,3	779,8
v	0,02762	0,02850	0,02934	0,03015	0,03093	0,03168	0,03242	0,03313	0,03383	0,03452
pv	2,4857	2,5652	2,6410	2,7136	2,7837	2,8516	2,9175	2,9819	3,0448	3,1065
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	786,1	792,3	798,5	804,6	810,7	816,7	822,6	828,5	834,4	840,3
v	0,03519	0,03585	0,03651	0,03715	0,03779	0,03842	0,03904	0,03966	0,04028	0,04088
pv	3,1672	3,2268	3,2856	3,3436	3,4010	3,4577	3,5138	3,5694	3,6252	3,6791
$p = 95$ ($t = 305,8, i'' = 653,2, v'' = 0,01959, pv'' = 1,8608$)										
t						310	320	330	340	350
i						658,5	671,0	682,5	693,1	702,9
v						0,02026	0,02164	0,02281	0,02388	0,02487
pv						1,9244	2,0554	2,1668	2,2687	2,3628
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	712,0	720,5	728,6	736,4	743,8	751,0	758,0	764,8	771,5	778,1
v	0,02580	0,02667	0,02750	0,02828	0,02904	0,02978	0,03049	0,03118	0,03185	0,03251
pv	2,4507	2,5334	2,6121	2,6870	2,7591	2,8288	2,8963	2,9620	3,0261	3,0889
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	784,5	790,8	797,1	803,2	809,4	815,5	821,4	827,4	833,3	839,2
v	0,03316	0,03380	0,03443	0,03505	0,03566	0,03626	0,03686	0,03745	0,03803	0,03861
pv	3,1505	3,2111	3,2707	3,3294	3,3874	3,4447	3,5014	3,5575	3,6132	3,6683
$p = 100$ ($t = 309,5, i'' = 651,2, v'' = 0,01840, pv'' = 1,8400$)										
t						310	320	330	340	350
i						651,9	665,0	677,2	688,4	698,7
v						0,01848	0,01994	0,02115	0,02223	0,02322
pv						1,8485	1,9940	2,1151	2,2231	2,3224
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	708,3	717,2	725,6	733,7	741,3	748,7	755,9	762,9	769,7	776,3
v	0,02414	0,02501	0,02582	0,02660	0,02734	0,02806	0,02875	0,02942	0,03007	0,03071
pv	2,4144	2,5007	2,5823	2,6598	2,7340	2,8055	2,8747	2,9418	3,0072	3,0711
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	782,8	789,3	795,6	801,8	808,0	814,1	820,2	826,2	832,2	838,2
v	0,03134	0,03195	0,03256	0,03315	0,03374	0,03432	0,03489	0,03546	0,03602	0,03657
pv	3,1337	3,1952	3,2556	3,3151	3,3738	3,4317	3,4890	3,5457	3,6018	3,6574
$p = 110$ ($t = 316,6, i'' = 646,9, v'' = 0,01632, pv'' = 1,7954$)										
t							320	330	340	350
i							652,0	665,7	678,3	689,9
v							0,01681	0,01818	0,01933	0,02033
pv							1,8494	1,9995	2,1259	2,2365

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p = 110$										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	700,4	710,2	719,3	728,0	736,1	744,0	751,5	758,8	765,8	772,7
v	0,02125	0,02211	0,02291	0,02366	0,02438	0,02507	0,02573	0,02637	0,02699	0,02759
pv	2,3379	2,4319	2,5202	2,6031	2,6820	2,7576	2,8302	2,9004	2,9685	3,0348
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	779,5	786,1	792,6	799,0	805,4	811,6	817,8	823,9	830,0	836,0
v	0,02818	0,02875	0,02931	0,02987	0,03042	0,03096	0,03149	0,03202	0,03254	0,03305
pv	3,0996	3,1629	3,2251	3,2861	3,3463	3,4055	3,4640	3,5218	3,5789	3,6355
$p = 120$ ($t = 323,1$, $i'' = 642,3$, $v'' = 0,01457$, $pv'' = 1,7489$)										
t								330	340	350
i								652,7	667,1	680,2
v								0,01556	0,01681	0,01786
pv								1,8677	2,0177	2,1434
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	691,9	702,7	712,6	721,9	730,6	738,9	746,9	754,5	761,9	769,1
v	0,01880	0,01965	0,02045	0,02119	0,02190	0,02256	0,02320	0,02381	0,02441	0,02498
pv	2,2556	2,3585	2,4542	2,5433	2,6275	2,7076	2,7841	2,8577	2,9287	2,9976
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	776,0	782,9	789,6	796,2	802,6	809,0	815,3	821,6	827,8	833,9
v	0,02554	0,02608	0,02662	0,02714	0,02765	0,02816	0,02866	0,02915	0,02963	0,03011
pv	3,0646	3,1300	3,1940	3,2567	3,3183	3,3790	3,4387	3,4977	3,5559	3,6134
$p = 130$ ($t = 329,2$, $i'' = 637,3$, $v'' = 0,01307$, $pv'' = 1,6995$)										
t								330	340	350
i								638,7	655,0	669,6
v								0,01322	0,01460	0,01571
pv								1,7190	1,8985	2,0425
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	682,7	694,6	705,4	715,4	724,8	733,7	742,1	750,1	757,8	765,3
v	0,01667	0,01754	0,01834	0,01908	0,01977	0,02042	0,02105	0,02164	0,02221	0,02276
pv	2,1670	2,2799	2,3841	2,4801	2,5703	2,6553	2,7360	2,8134	2,8876	2,9593
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	772,5	779,6	786,5	793,2	799,9	806,4	812,8	819,2	825,5	831,7
v	0,02330	0,02382	0,02432	0,02482	0,02531	0,02578	0,02625	0,02672	0,02717	0,02762
pv	3,0288	3,0964	3,1623	3,2268	3,2900	3,3521	3,4131	3,4733	3,5326	3,5912
$p = 140$ ($t = 335,0$, $i'' = 631,9$, $v'' = 0,01175$, $pv'' = 1,6454$)										
t									340	350
i									641,6	658,1
v									0,01259	0,01377
pv									1,7630	1,9280

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p=140$										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	672,7	685,8	697,7	708,6	718,7	728,1	737,0	745,5	753,6	761,3
v	0,01480	0,01568	0,01650	0,01724	0,01793	0,01858	0,01919	0,01977	0,02032	0,02086
pv	2,0715	2,1959	2,3095	2,4133	2,5100	2,6006	2,6861	2,7674	2,8451	2,9199
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	768,9	776,2	783,3	790,2	797,0	803,7	810,3	816,8	823,2	829,6
v	0,02137	0,02187	0,02236	0,02283	0,02329	0,02375	0,02419	0,02463	0,02506	0,02549
pv	2,9920	3,0619	3,1300	3,1963	3,2612	3,3248	3,3872	3,4486	3,5091	3,5688
$p=150$ ($t = 340,5$, $i'' = 625,9$, $v'' = 0,01058$, $pv'' = 1,5869$)										
t										350
i										645,6
v										0,01200
pv										1,8000
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	661,9	676,4	689,4	701,3	712,2	722,3	731,7	740,7	749,2	757,3
v	0,01312	0,01404	0,01487	0,01562	0,01631	0,01695	0,01756	0,01813	0,01867	0,01919
pv	1,9687	2,1058	2,2301	2,3425	2,4465	2,5432	2,6338	2,7197	2,8012	2,8792
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	765,1	772,7	780,0	787,2	794,2	801,0	807,7	814,4	820,9	827,4
v	0,01969	0,02018	0,02065	0,02110	0,02155	0,02198	0,02241	0,02282	0,02324	0,02364
pv	2,9542	3,0267	3,0969	3,1652	3,2319	3,2971	3,3609	3,4236	3,4854	3,5461
$p=160$ ($t = 345,6$, $i'' = 619,3$, $v'' = 0,00952$, $pv'' = 1,5237$)										
t										350
i										631,3
v										0,01026
pv										1,6410
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	650,2	666,3	680,6	693,5	705,3	716,1	726,2	735,6	744,6	753,1
v	0,01158	0,01256	0,01341	0,01417	0,01487	0,01552	0,01612	0,01669	0,01722	0,01773
pv	1,8535	2,0094	2,1455	2,2675	2,3796	2,4830	2,5794	2,6699	2,7557	2,8372
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	761,2	769,1	776,7	784,0	791,2	798,3	805,1	811,9	818,6	825,1
v	0,01822	0,01869	0,01914	0,01958	0,02001	0,02043	0,02084	0,02124	0,02163	0,02202
pv	2,9153	2,9905	3,0631	3,1335	3,2021	3,2689	3,3343	3,3984	3,4613	3,5232
$p=170$ ($t = 350,6$, $i'' = 611,8$, $v'' = 0,00854$, $pv'' = 1,4518$)										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	637,2	655,4	671,1	685,2	698,0	709,6	720,3	730,4	739,8	748,7
v	0,01010	0,01115	0,01209	0,01287	0,01358	0,01423	0,01484	0,01540	0,01593	0,01643
pv	1,7168	1,8961	2,0554	2,1880	2,3090	2,4198	2,5222	2,6183	2,7084	2,7939

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p=170$										
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	757,2	765,4	773,2	780,8	788,2	795,4	802,5	809,4	816,2	822,9
v	0,01691	0,01737	0,01781	0,01824	0,01866	0,01906	0,01945	0,01984	0,02022	0,02059
pv	2,8753	2,9533	3,0285	3,1012	3,1717	3,2403	3,3073	3,3728	3,4371	3,5001
$p=180$ ($t = 355,3$, $i'' = 603,4$, $v'' = 0,00763$, $pv'' = 1,3736$)										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	623,8	643,6	661,0	676,4	690,2	702,7	714,2	724,9	734,8	744,2
v	0,00860	0,00983	0,01089	0,01169	0,01241	0,01307	0,01368	0,01425	0,01477	0,01527
pv	1,5480	1,7696	1,9594	2,1037	2,2344	2,3534	2,4628	2,5644	2,6594	2,7490
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	753,1	761,5	769,7	777,5	785,2	792,6	799,8	806,8	813,8	820,6
v	0,01574	0,01619	0,01663	0,01704	0,01745	0,01784	0,01822	0,01859	0,01896	0,01931
pv	2,8340	2,9152	2,9930	3,0681	3,1407	3,2111	3,2798	3,3468	3,4124	3,4767
$p=190$ ($t = 359,7$, $i'' = 594,0$, $v'' = 0,00678$, $pv'' = 1,2882$)										
t	360	370	380	390	400	410	420	430	440	450
i	595,2	631,0	650,2	667,0	682,0	695,5	707,8	719,1	729,6	739,5
v	0,00687	0,00856	0,00975	0,01060	0,01135	0,01202	0,01263	0,01320	0,01373	0,01422
pv	1,3060	1,6255	1,8534	2,0144	2,1558	2,2836	2,4001	2,5082	2,6085	2,7026
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	748,7	757,6	766,0	774,2	782,0	789,6	797,0	804,3	811,3	818,3
v	0,01469	0,01514	0,01556	0,01597	0,01636	0,01674	0,01711	0,01748	0,01783	0,01817
pv	2,7914	2,8759	2,9566	3,0342	3,1090	3,1815	3,2519	3,3204	3,3875	3,4531
$p=200$ ($t = 364,0$, $i'' = 582,9$, $v'' = 0,00594$, $pv'' = 1,1874$)										
t		370	380	390	400	410	420	430	440	450
i		617,5	638,7	657,0	673,2	687,8	701,0	713,0	724,2	734,5
v		0,00724	0,00867	0,00960	0,01036	0,01105	0,01167	0,01225	0,01278	0,01327
pv		1,4482	1,7340	1,9197	2,0727	2,2102	2,3351	2,4496	2,5556	2,6545
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	744,3	753,5	762,3	770,7	778,8	786,6	794,2	801,6	808,8	815,9
v	0,01373	0,01418	0,01460	0,01500	0,01538	0,01576	0,01612	0,01647	0,01681	0,01714
pv	2,7475	2,8355	2,9193	2,9995	3,0767	3,1512	3,2235	3,2937	3,3622	3,4291
$p=225$ ($t = 374,0$, $i'' = 515,5$, $v'' = 0,00310$, $pv'' = 0,6975$)										
t			380	390	400	410	420	430	440	450
i			606,3	629,1	649,1	666,7	682,5	696,6	709,5	721,4
v			0,00595	0,00720	0,00820	0,00893	0,00959	0,01018	0,01073	0,01123
pv			1,3381	1,6210	1,8445	2,0098	2,1578	2,2916	2,4138	2,5264

Tafel III. Überhitzter Dampf.

$p = 225$										
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	732,4	742,7	752,4	761,6	770,4	778,8	786,9	794,8	802,5	809,9
v	0,01169	0,01213	0,01254	0,01293	0,01330	0,01366	0,01400	0,01433	0,01466	0,01497
pv	2,6310	2,7290	2,8214	2,9091	2,9927	3,0729	3,1502	3,2249	3,2973	3,3678
$p = 250$										
t					400	410	420	430	440	450
i					621,3	642,6	661,5	678,2	693,2	706,9
v					0,00633	0,00713	0,00783	0,00846	0,00903	0,00954
pv					1,5838	1,7829	1,9587	2,1157	2,2572	2,3860
t	460	470	480	490	500	510	520	530	540	550
i	719,4	730,9	741,7	751,8	761,4	770,5	779,3	787,7	795,8	803,6
v	0,01002	0,01046	0,01087	0,01125	0,01161	0,01196	0,01229	0,01261	0,01292	0,01322
pv	2,5044	2,6140	2,7164	2,8127	2,9038	2,9905	3,0734	3,1531	3,2300	3,3045