



RS-51

Réfrigérant A1 PRG 746
Remplaçant du R404A, R507.



FICHE TECHNIQUE

Description

Le réfrigérant RS-51 est le fluide de remplacement direct (« drop-in », sans remplacement de matériel lourd ni d'huile) du R404A ou R507.

Il est classé A1, non toxique, non inflammable et il possède le plus faible PRG (GWP) de 746.

Ce GWP de 746 représente 80% de moins que celui du R404A, ainsi l'objectif des quotas de la F-GAZ est atteint, car il correspond aux 21% de quotas restant après 2030.

Le RS-51 possède des performances thermodynamiques proches du R404A.

C'est une solution simple et économique pour pérenniser les installations actuelles.

Applications

Le RS-51 est un remplacement direct du R404A & R507 : Comme les propriétés du RS-51 sont proches du R404A et R507, il est apte à les remplacer sans modification de l'installation la plupart des applications courantes comme les vitrines de supermarchés, les chambres froides positives et négatives, le froid roulant, caves à vin, les lyophilisateurs et les chambres d'essais...

Les différents fluides composant le RS-51 lui permettent d'avoir un excellent retour d'huile. Ainsi il peut être utilisé dans les systèmes de tuyauterie complexe.

Le RS-51 a des propriétés similaires à celles du R404A, notamment son coefficient de performance (COP), sa capacité de refroidissement. Sa pression de condensation est un peu plus importante et généralement adaptée aux systèmes existants sans modification.

Lubrifiant

Le RS-51 est compatible avec les mêmes huiles (POE) couramment utilisés avec le R404A, ainsi il n'y a pas besoin de changer l'huile lors de la conversion de R404A vers le RS-51.

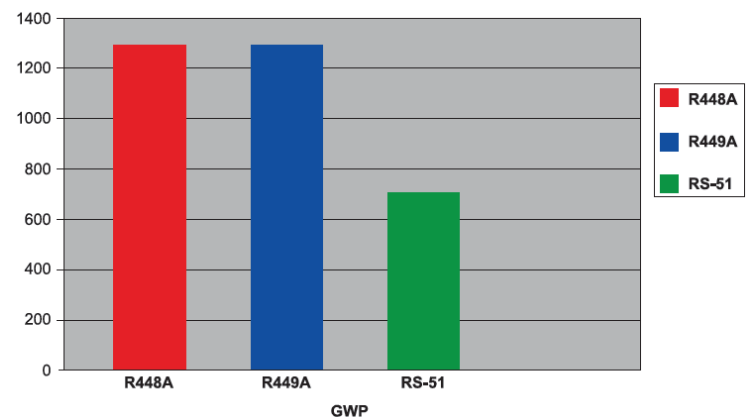
Sécurité

Le RS-51 est non inflammable dans toutes les conditions de fractionnement selon la norme ASHRAE 34. Les composants du RS-51 ont été soumis à des tests de toxicité réalisés par AFEAS (Alternative Fluorocarbons Environmental Acceptability Study) et ont été déclarés d'une faible toxicité.

PRP / GWP 746

La réglementation F-Gas de l'Union européenne se concentre sur les PRP directs des réfrigérants. Ainsi, plus le PRP d'un réfrigérant est faible, plus il y aura de quantités disponibles selon les mêmes quotas. Le RS-51 a été conçu pour remplacer le R404A et le R507 avec le PRP le plus bas du marché parmi toutes les solutions de remplacement non-inflammables. Le PRP de RS-51 est environ 45% inférieur à celui de R448A et de R449A.

Le PRG de 746 (AR4) est celui pris en compte dans la réglementation F-GAZ en vigueur. Un calcul plus récent (AR5) donne pourtant un GWP de 715.



Caractéristiques principales

- ✓ PRP de 746 soit 80% inférieure au R404A et R507
- ✓ Adapté pour les installations neuves et existantes
- ✓ Classification de sécurité ASHRAE A1
- ✓ Non Inflammable, non Toxique.
- ✓ COP similaire au R404A et R507
- ✓ Capacité frigorifique similaire au R404A et R507.
- ✓ Aucun changement de matériel lourd.
- ✓ Débit massique quasi équivalent au R404A et R507
- ✓ Zéro ODP (potentiel d'appauvrissement de l'ozone)
- ✓ Lubrifiant similaire au R404A.

Mise en œuvre

Comme le RS51 est un mélange, il doit être chargé dans le système dans sa phase liquide, par rapport à l'état de vapeur. Il n'est pas nécessaire de faire des changements de matériel lors de la conversion du R404A ou R507.

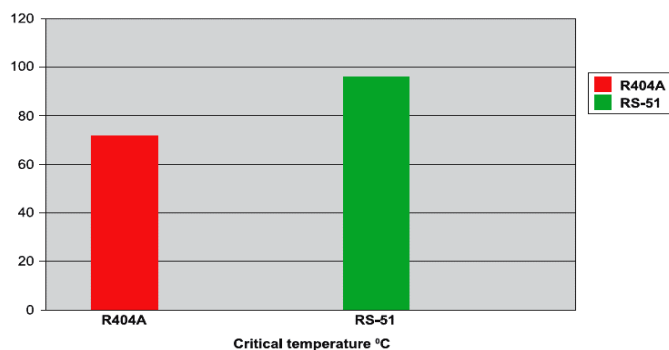
Le réglage du détendeur est nécessaire car son débit massique est légèrement plus faible que le R404A.

Avant la conversion il faut vérifier que la pression maximale de l'installation soit compatible avec les caractéristiques du RS51.

RS-51 Propriétés physiques

		RS-51	R404A
Masse moléculaire		92.2	97.6
Point d'ébullition (à 1 atm)	°C	-59.89	-46.2
Température critique	°C	96.19	72.1
Pression critique	bar	53.04	37.3
Densité liquide à 25°C	kg/m ³	1129	1044
Densité de vapeur saturatée à 25°C	kg/m ³	52.80	65.3
Chaleur spécifique liquide à 25°C	kJ/kg°C	1.51	1.54
Pression vapeur à 25°C	bar	15.86	12.6
Chaleur latente de vaporisation au point d'ébullition	kJ/kg	257	200
Potentiel de réduction d'Ozone	ODP	0	0
Limite d'inflammabilité à l'air	vol%	Aucune	Aucune
Durée d'exposition /inhalation (8 h/j et 40 h/semaine)	ppm	1000	1000
Cv (à 25°C et 1 bar)	kJ/kg.K	0.766	0.784
Cp (à 25°C et 1 bar)	kJ/kg.K	0.863	0.877
Cp/Cv (à 25°C et 1 bar)		1.127	1.118
Viscosité de vapeur (25°C/1 b)	cP	0.0128	0.0121
Viscosité état liquide (25°C)	cP	0.152	0.128
Conductivité thermique liquide(25°C)	W/m.K	0.0819	0.0636
Tension de surface (25°C)	N/m	0.00697	0.00446

Température critique



RS-51 Composition

HFO 1234ze	57%
HFC 125	11.5%
HFC 134a	3%
HFC R32	11.5%
HFC 227ea	7%
R744	10%
Type	mélange de HFO/HFC
GWP IPCC 4 (F-gaz)	746
GWP IPCC 5	(715)

Différences entre les tableaux théoriques et les relevés pratiques pour le réfrigérant à glissement important.

Comme vous le constaterez, les tableaux thermodynamiques ci-après montrent une pression de condensation du RS-51 nettement supérieure à celle du R404A. **Mais ce sont des calculs théoriques** (calculés par le logiciel REF PROP). **Ils diffèrent nettement des résultats réels effectués en pratique**, qui montrent une pression de condensation seulement supérieure d'à peine de 2 bar au R404A à une température de condensation de 15 degrés Celsius. C'est surprenant et imprévu, mais basé sur des résultats expérimentaux reproductibles.

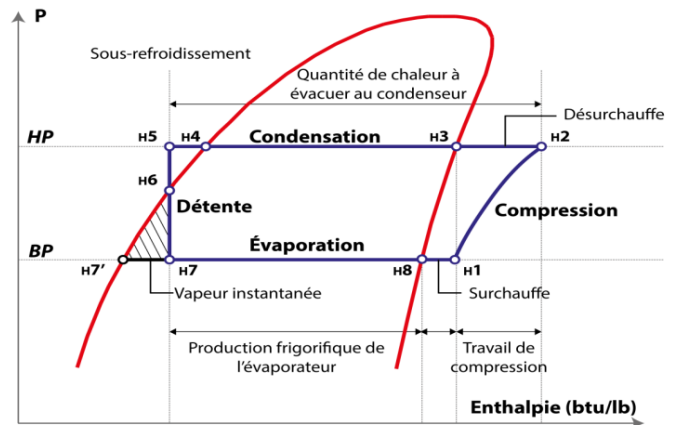
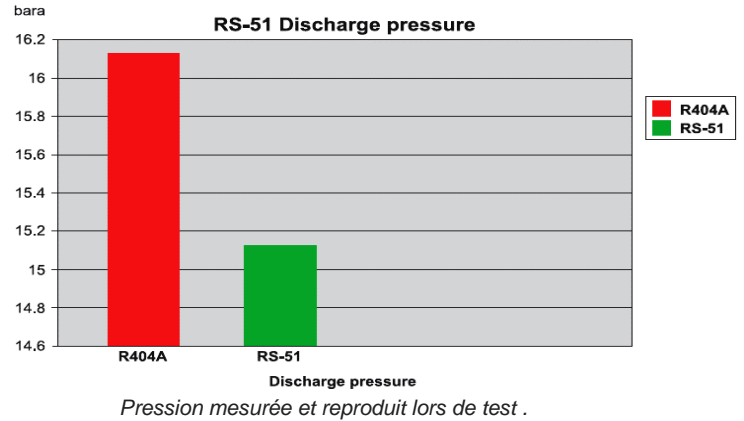
Il s'avère que le RS-51 permet une utilisation plus efficace de la zone d'échange thermique du condenseur. Avec le R404A, une part importante de la surface de l'échangeur de chaleur est consacrée à la désurchauffe, un procédé d'échange thermique relativement inefficace. Le glissement plus important du RS-51 n'entraîne qu'une petite zone de désurchauffe, donc une grande partie de l'échangeur condense sur une plus large plage de température. Ainsi le RS51 utilise une plus grande proportion du condenseur pour un échange thermique haut rendement à deux phases, comparés au R404A. Il s'avère que cela réduit la température de condensation effective et donc la pression de condensation et de refoulement du RS-51.

Le point clé de la performance du RS-51 est déterminée d'une part selon les propriétés thermodynamiques du réfrigérant et d'autre part grâce aux caractéristiques de transport thermique du réfrigérant dans le condenseur. Avec les fluides frigorigènes à faible glissement ou à glissement négligeable comme le R404A, la phase de condensation est simplifiée et peut donc être ignorée pour une lecture des pressions de condensations dans le tableau de saturation. Tandis qu'avec des réfrigérants à plus grand glissement comme le RS-51, la pression mesurée diffère, elle est inférieure à celles simulées par REF PROP).

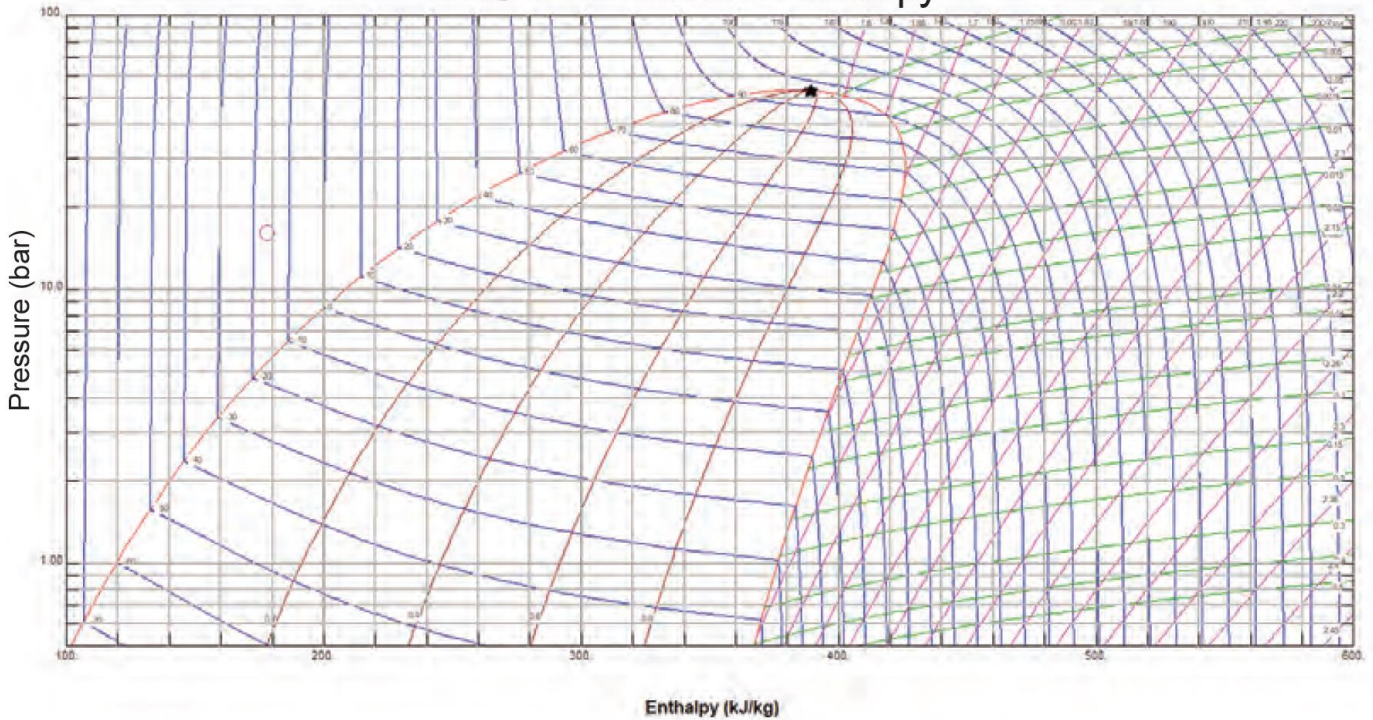
De plus, vous savez que la température de refoulement prévue du RS-51 est censée être nettement supérieure à celle du R404A, alors que les tests ont montré que ce n'est pas le cas. La température de refoulement du RS-51 se situe à 10 % près de celle du R404A. Encore une fois, c'est un résultat mesuré différent du tableau théorique, mais très positif pour un meilleur fonctionnement.

En ce qui concerne l'efficacité énergétique, les tests montrent que le Coefficient de Performance est supérieur à 90% du R404A. Donc c'est une option judicieuse pour remplacer le R404A dans les équipements existants. Le remplacement d'un fluide frigorigène par un autre impose des contraintes au fluide de remplacement pour un certain nombre de raisons, l'une des principales étant l'exigence absolue d'ininflammabilité. Le RS-51 répond aux principales exigences pour remplacer le R404A :

- Température de refoulement,
- Pression de refoulement,
- COP,
- Pas de changement de matériel,
- Capacité de refroidissement,
- Ininflammabilité,
- Compatibilité avec les lubrifiants,
- Et avec le PRG le plus bas de tous les fluides de rétrofits disponibles sur le marché.



RS-51 Pressure-Enthalpy



TABLES THERMODYNAMIQUES

Propriétés de Saturation en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Temp [C]	Pressure (L)		Density (L)		Volume (L)		Enthalpy (L)		Entropy (L)	
	[bara] bubble	[bara] dew	[kg/m ³] bubble	[kg/m ³] dew	[m ³ /kg] bubble	[m ³ /kg] dew	[kJ/kg] bubble	[kJ/kg] dew	[kJ/K-kg] bubble	[kJ/K-kg] dew
-60	1.0977	0.20337	1406.6	1.0403	0.000711	0.96123	118.69	358.67	0.66705	1.8574
-59	1.1502	0.21704	1403.6	1.1056	0.000712	0.90446	120	359.35	0.67314	1.8546
-58	1.2047	0.23146	1400.7	1.1742	0.000714	0.85163	121.3	360.02	0.67921	1.8518
-57	1.2611	0.24666	1397.8	1.2462	0.000715	0.80244	122.61	360.69	0.68525	1.8491
-56	1.3195	0.26267	1394.9	1.3217	0.000717	0.7566	123.92	361.37	0.69126	1.8465
-55	1.3799	0.27952	1391.9	1.4008	0.000718	0.71385	125.23	362.04	0.69726	1.8439
-54	1.4425	0.29724	1389	1.4838	0.00072	0.67396	126.54	362.71	0.70323	1.8413
-53	1.5071	0.31587	1386.1	1.5706	0.000721	0.6367	127.85	363.39	0.70918	1.8388
-52	1.574	0.33545	1383.1	1.6615	0.000723	0.60188	129.16	364.06	0.71511	1.8364
-51	1.6431	0.35601	1380.1	1.7565	0.000725	0.56931	130.48	364.73	0.72102	1.834
-50	1.7145	0.37758	1377.2	1.8559	0.000726	0.53883	131.79	365.41	0.7269	1.8317
-49	1.7882	0.40021	1374.2	1.9597	0.000728	0.51029	133.11	366.08	0.73277	1.8294
-48	1.8643	0.42392	1371.2	2.0681	0.000729	0.48354	134.43	366.75	0.73861	1.8271
-47	1.9427	0.44877	1368.2	2.1812	0.000731	0.45846	135.75	367.42	0.74444	1.8249
-46	2.0237	0.47478	1365.2	2.2992	0.000732	0.43493	137.07	368.09	0.75024	1.8228
-45	2.1072	0.502	1362.2	2.4223	0.000734	0.41283	138.39	368.77	0.75603	1.8206
-44	2.1932	0.53047	1359.2	2.5506	0.000736	0.39207	139.72	369.44	0.76179	1.8186
-43	2.2819	0.56023	1356.2	2.6842	0.000737	0.37255	141.04	370.11	0.76754	1.8165
-42	2.3732	0.59132	1353.2	2.8234	0.000739	0.35419	142.37	370.78	0.77326	1.8145
-41	2.4672	0.62379	1350.1	2.9682	0.000741	0.33691	143.7	371.45	0.77897	1.8126
-40	2.564	0.65768	1347.1	3.1188	0.000742	0.32063	145.03	372.12	0.78466	1.8107
-39	2.6636	0.69303	1344	3.2755	0.000744	0.3053	146.36	372.78	0.79033	1.8088
-38	2.766	0.7299	1341	3.4384	0.000746	0.29084	147.7	373.45	0.79599	1.807
-37	2.8713	0.76832	1337.9	3.6076	0.000747	0.27719	149.04	374.12	0.80162	1.8052
-36	2.9796	0.80834	1334.8	3.7833	0.000749	0.26432	150.37	374.78	0.80724	1.8034
-35	3.0909	0.85002	1331.7	3.9658	0.000751	0.25216	151.71	375.45	0.81284	1.8017
-34	3.2053	0.8934	1328.6	4.1552	0.000753	0.24067	153.05	376.11	0.81843	1.8
-33	3.3227	0.93853	1325.5	4.3516	0.000754	0.2298	154.4	376.78	0.824	1.7983
-32	3.4433	0.98545	1322.4	4.5553	0.000756	0.21952	155.74	377.44	0.82955	1.7967

TABLES THERMODYNAMIQUES Propriétés de Saturation en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Temp [C]	Pressure (L)		Density (L)		Volume (L)		Enthalpy (L)		Entropy (L)	
	[bara] bubble	[bara] dew	[kg/m ³] bubble	[kg/m ³] dew	[m ³ /kg] bubble	[m ³ /kg] dew	[kJ/kg] bubble	[kJ/kg] dew	[kJ/K-kg] bubble	[kJ/K-kg] dew
-31	3.5671	1.0342	1319.3	4.7665	0.000758	0.2098	157.09	378.1	0.83509	3.5671
-30	3.6941	1.0849	1316.1	4.9854	0.00075981	0.20059	158.44	378.76	0.84061	3.6941
-29	3.8244	1.1375	1313	5.2121	0.00076163	0.19186	159.79	379.42	0.84611	3.8244
-28	3.9581	1.1922	1309.8	5.4468	0.00076347	0.18359	161.14	380.08	0.8516	3.9581
-27	4.0952	1.2489	1306.6	5.6899	0.00076532	0.17575	162.5	380.74	0.85707	4.0952
-26	4.2357	1.3077	1303.5	5.9414	0.00076719	0.16831	163.86	381.39	0.86253	4.2357
-25	4.3797	1.3687	1300.3	6.2017	0.00076907	0.16125	165.21	382.05	0.86798	4.3797
-24	4.5273	1.432	1297.1	6.4708	0.00077097	0.15454	166.58	382.7	0.87341	4.5273
-23	4.6784	1.4975	1293.8	6.7491	0.00077289	0.14817	167.94	383.35	0.87882	4.6784
-22	4.8332	1.5653	1290.6	7.0367	0.00077483	0.14211	169.31	384	0.88423	4.8332
-21	4.9916	1.6356	1287.4	7.334	0.00077678	0.13635	170.67	384.65	0.88961	4.9916
-20	5.1539	1.7083	1284.1	7.641	0.00077875	0.13087	172.05	385.3	0.89499	5.1539
-19	5.3198	1.7835	1280.8	7.9581	0.00078073	0.12566	173.42	385.94	0.90035	5.3198
-18	5.4897	1.8614	1277.6	8.2855	0.00078274	0.12069	174.79	386.58	0.9057	5.4897
-17	5.6634	1.9418	1274.3	8.6235	0.00078476	0.11596	176.17	387.23	0.91104	5.6634
-16	5.841	2.025	1271	8.9722	0.0007868	0.11146	177.55	387.87	0.91636	5.841
-15	6.0227	2.1109	1267.7	9.332	0.00078886	0.10716	178.93	388.51	0.92167	6.0227
-14	6.2083	2.1997	1264.3	9.7031	0.00079094	0.10306	180.32	389.14	0.92697	6.2083
-13	6.3981	2.2914	1261	10.086	0.00079304	0.099149	181.71	389.78	0.93225	6.3981
-12	6.5919	2.386	1257.6	10.48	0.00079516	0.095417	183.1	390.41	0.93753	6.5919
-11	6.79	2.4837	1254.2	10.887	0.0007973	0.091852	184.49	391.04	0.94279	6.79
-10	6.9922	2.5845	1250.8	11.306	0.00079946	0.088448	185.89	391.67	0.94804	6.9922
-9	7.1987	2.6884	1247.4	11.738	0.00080165	0.085195	187.28	392.3	0.95329	7.1987
-8	7.4096	2.7955	1244	12.183	0.00080385	0.082084	188.68	392.92	0.95852	7.4096
-7	7.6248	2.906	1240.6	12.641	0.00080608	0.07911	190.09	393.54	0.96374	7.6248
-6	7.8444	3.0198	1237.1	13.112	0.00080833	0.076265	191.5	394.16	0.96895	7.8444
-5	8.0685	3.1371	1233.6	13.598	0.00081061	0.073542	192.91	394.78	0.97415	8.0685
-4	8.2971	3.2579	1230.2	14.097	0.00081291	0.070935	194.32	395.4	0.97933	8.2971
-3	8.5302	3.3822	1226.6	14.612	0.00081523	0.068439	195.73	396.01	0.98451	8.5302

TABLES THERMODYNAMIQUES

Propriétés de Saturation en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Temp [C]	Pressure (L)		Density (L)		Volume (L)		Enthalpy (L)		Entropy (L)	
	[bara] bubble	[bara] dew	[kg/m ³] bubble	[kg/m ³] dew	[m ³ /kg] bubble	[m ³ /kg] dew	[kJ/kg] bubble	[kJ/kg] dew	[kJ/K-kg] bubble	[kJ/K-kg] dew
-2	8.7679	3.5102	1223.1	15.141	0.00081758	0.066047	197.15	396.62	0.98969	8.7679
-1	9.0103	3.642	1219.6	15.685	0.00081995	0.063755	198.57	397.23	0.99485	9.0103
0	9.2574	3.7776	1216	16.245	0.00082235	0.061558	200	397.83	1	9.2574
1	9.5091	3.917	1212.4	16.821	0.00082478	0.059451	201.43	398.43	1.0051	9.5091
2	9.7657	4.0604	1208.8	17.413	0.00082724	0.057429	202.86	399.03	1.0103	9.7657
3	10.027	4.2078	1205.2	18.021	0.00082972	0.05549	204.3	399.63	1.0154	10.027
4	10.293	4.3594	1201.6	18.647	0.00083223	0.053628	205.73	400.22	1.0205	10.293
5	10.565	4.5151	1197.9	19.29	0.00083477	0.05184	207.18	400.81	1.0256	10.565
6	10.841	4.6752	1194.3	19.951	0.00083734	0.050123	208.62	401.4	1.0307	10.841
7	11.122	4.8395	1190.6	20.63	0.00083995	0.048473	210.07	401.98	1.0358	11.122
8	11.408	5.0083	1186.8	21.328	0.00084258	0.046887	211.52	402.57	1.0409	11.408
9	11.699	5.1817	1183.1	22.045	0.00084525	0.045362	212.98	403.14	1.046	11.699
10	11.996	5.3596	1179.3	22.781	0.00084795	0.043896	214.44	403.72	1.0511	11.996
11	12.297	5.5422	1175.5	23.538	0.00085068	0.042485	215.9	404.29	1.0562	12.297
12	12.604	5.7296	1171.7	24.314	0.00085345	0.041128	217.37	404.85	1.0612	12.604
13	12.916	5.9218	1167.9	25.112	0.00085626	0.039822	218.84	405.42	1.0663	12.916
14	13.233	6.119	1164	25.931	0.0008591	0.038564	220.32	405.98	1.0713	13.233
15	13.556	6.3212	1160.1	26.772	0.00086198	0.037352	221.8	406.53	1.0764	13.556
16	13.884	6.5286	1156.2	27.635	0.0008649	0.036185	223.28	407.09	1.0814	13.884
17	14.217	6.7412	1152.3	28.522	0.00086786	0.035061	224.77	407.63	1.0865	14.217
18	14.556	6.959	1148.3	29.432	0.00087086	0.033977	226.26	408.18	1.0915	14.556
19	14.901	7.1823	1144.3	30.366	0.00087391	0.032932	227.76	408.72	1.0965	14.901
20	15.251	7.4111	1140.3	31.324	0.00087699	0.031924	229.26	409.25	1.1016	15.251
21	15.606	7.6454	1136.2	32.308	0.00088013	0.030952	230.77	409.78	1.1066	15.606
22	15.967	7.8854	1132.1	33.318	0.00088331	0.030014	232.28	410.31	1.1116	15.967
23	16.334	8.1313	1128	34.355	0.00088653	0.029108	233.8	410.83	1.1166	16.334
24	16.707	8.383	1123.8	35.419	0.00088981	0.028234	235.32	411.35	1.1216	16.707
25	17.085	8.6407	1119.6	36.51	0.00089314	0.02739	236.84	411.86	1.1267	17.085
26	17.469	8.9044	1115.4	37.63	0.00089652	0.026574	238.37	412.36	1.1317	17.469

TABLES THERMODYNAMIQUES Propriétés de Saturation en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Temp [C]	Pressure (L)		Density (L)		Volume (L)		Enthalpy (L)		Entropy (L)	
	[bara] bubble	[bara] dew	[kg/m ³] bubble	[kg/m ³] dew	[m ³ /kg] bubble	[m ³ /kg] dew	[kJ/kg] bubble	[kJ/kg] dew	[kJ/K-kg] bubble	[kJ/K-kg] dew
27	17.858	9.1744	1111.2	38.78	0.00089995	0.025786	239.91	412.87	1.1367	17.858
28	18.254	9.4507	1106.9	39.96	0.00090344	0.025025	241.45	413.36	1.1417	18.254
29	18.655	9.7334	1102.6	41.171	0.00090699	0.024289	243	413.85	1.1467	18.655
30	19.063	10.023	1098.2	42.413	0.00091059	0.023578	244.55	414.34	1.1517	19.063
31	19.476	10.318	1093.8	43.688	0.00091426	0.02289	246.11	414.82	1.1567	19.476
32	19.895	10.621	1089.3	44.997	0.00091799	0.022224	247.67	415.29	1.1617	19.895
33	20.32	10.93	1084.8	46.34	0.00092179	0.02158	249.24	415.76	1.1667	20.32
34	20.751	11.247	1080.3	47.718	0.00092565	0.020956	250.81	416.22	1.1717	20.751
35	21.188	11.57	1075.7	49.133	0.00092959	0.020353	252.4	416.67	1.1767	21.188
36	21.632	11.901	1071.1	50.585	0.00093359	0.019769	253.98	417.12	1.1817	21.632
37	22.081	12.239	1066.5	52.076	0.00093768	0.019203	255.58	417.56	1.1867	22.081
38	22.536	12.584	1061.8	53.606	0.00094184	0.018655	257.18	417.99	1.1918	22.536
39	22.998	12.937	1057	55.177	0.00094608	0.018123	258.79	418.42	1.1968	22.998
40	23.466	13.298	1052.2	56.791	0.00095041	0.017609	260.4	418.84	1.2018	23.466
41	23.939	13.666	1047.3	58.447	0.00095482	0.017109	262.02	419.25	1.2068	23.939
42	24.419	14.043	1042.4	60.148	0.00095932	0.016626	263.65	419.65	1.2119	24.419
43	24.906	14.427	1037.4	61.896	0.00096392	0.016156	265.29	420.05	1.2169	24.906
44	25.398	14.82	1032.4	63.69	0.00096862	0.015701	266.93	420.44	1.2219	25.398
45	25.897	15.221	1027.3	65.534	0.00097342	0.015259	268.58	420.82	1.227	25.897
46	26.402	15.631	1022.2	67.429	0.00097833	0.01483	270.24	421.18	1.232	26.402
47	26.913	16.049	1016.9	69.376	0.00098335	0.014414	271.91	421.55	1.2371	26.913
48	27.431	16.477	1011.7	71.378	0.00098848	0.01401	273.59	421.9	1.2422	27.431
49	27.955	16.913	1006.3	73.436	0.00099374	0.013617	275.27	422.24	1.2472	27.955
50	28.485	17.358	1000.9	75.551	0.00099912	0.013236	276.97	422.57	1.2523	28.485
51	29.021	17.813	995.38	77.728	0.0010046	0.012865	278.67	422.89	1.2574	29.021
52	29.564	18.277	989.8	79.967	0.0010103	0.012505	280.39	423.2	1.2625	29.564
53	30.113	18.751	984.15	82.27	0.0010161	0.012155	282.11	423.5	1.2677	30.113
54	30.668	19.235	978.41	84.642	0.0010221	0.011814	283.85	423.78	1.2728	30.668
55	31.229	19.729	972.58	87.083	0.0010282	0.011483	285.59	424.06	1.278	31.229

TABLES THERMODYNAMIQUES Propriétés de Saturation en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Temp [C]	Pressure (L)		Pressure (V)		Density (L)		Density (V)		Volume (L)		Volume (V)		Enthalpy (L)		Enthalpy (V)		Entropy (L)		Entropy (V)	
	[bara]	bubble	[bara]	dew	[kg/m ³]	bubble	[kg/m ³]	dew	[m3/kg]	bubble	[m3/kg]	dew	[kJ/kg]	bubble	[kJ/kg]	dew	[kJ/K-kg]	bubble	[kJ/K-kg]	dew
56	31.797		20.233		966.67		89.598		0.0010345		0.011161		287.35		424.32		1.2831		31.797	
57	32.37		20.748		960.66		92.189		0.001041		0.010847		289.12		424.57		1.2883		32.37	
58	32.95		21.273		954.55		94.86		0.0010476		0.010542		290.9		424.8		1.2935		32.95	
59	33.536		21.81		948.33		97.613		0.0010545		0.010245		292.7		425.02		1.2988		33.536	
60	34.128		22.357		942.01		100.45		0.0010616		0.0099549		294.5		425.23		1.304		34.128	
61	34.727		22.916		935.57		103.38		0.0010689		0.0096726		296.33		425.42		1.3093		34.727	
62	35.331		23.486		929.01		106.41		0.0010764		0.0093976		298.16		425.59		1.3146		35.331	
63	35.941		24.068		922.32		109.54		0.0010842		0.0091294		300.02		425.75		1.3199		35.941	
64	36.556		24.663		915.5		112.77		0.0010923		0.0088678		301.89		425.89		1.3252		36.556	
65	37.178		25.27		908.54		116.11		0.0011007		0.0086126		303.77		426.01		1.3306		37.178	
66	37.805		25.89		901.43		119.57		0.0011094		0.0083635		305.68		426.11		1.3361		37.805	
67	38.437		26.522		894.16		123.15		0.0011184		0.0081202		307.6		426.19		1.3415		38.437	
68	39.075		27.169		886.72		126.86		0.0011278		0.0078826		309.54		426.24		1.347		39.075	
69	39.718		27.829		879.1		130.71		0.0011375		0.0076505		311.51		426.28		1.3525		39.718	
70	40.366		28.503		871.29		134.71		0.0011477		0.0074234		313.5		426.28		1.3581		40.366	
71	41.019		29.192		863.28		138.86		0.0011584		0.0072014		315.51		426.27		1.3638		41.019	
72	41.676		29.896		855.04		143.18		0.0011695		0.0069841		317.55		426.22		1.3695		41.676	
73	42.338		30.616		846.58		147.68		0.0011812		0.0067712		319.62		426.14		1.3752		42.338	
74	43.004		31.352		837.86		152.38		0.0011935		0.0065627		321.72		426.03		1.3811		43.004	
75	43.673		32.104		828.87		157.28		0.0012065		0.0063582		323.85		425.89		1.3869		43.673	
76	44.345		32.874		819.58		162.4		0.0012201		0.0061575		326.02		425.71		1.3929		44.345	
77	45.02		33.662		809.97		167.77		0.0012346		0.0059604		328.22		425.49		1.399		45.02	
78	45.698		34.469		800.01		173.41		0.00125		0.0057666		330.47		425.22		1.4052		45.698	
79	46.376		35.296		789.67		179.34		0.0012664		0.0055759		332.76		424.91		1.4114		46.376	
80	47.056		36.144		778.91		185.6		0.0012839		0.005388		335.1		424.54		1.4178		47.056	

TABLES THERMODYNAMIQUES
Propriétés Surchauffe en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Sat -60 C [0.207773482 bar]				Sat -50 C [0.38550615 bar]				Sat -40 C [0.67113109 bar]			
Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy
[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]
-60	0.940617105	357.72	1.85308	-50	0.527524554	364.44	1.82737	-40	0.313987331	371.13	1.80637
-50	0.986428732	365.04	1.88662	-40	0.552582938	371.98	1.86044	-30	0.328668008	378.92	1.83908
-40	1.032025363	372.50	1.91935	-30	0.577467281	379.66	1.89269	-20	0.343204781	386.82	1.87094
-30	1.07745712	380.12	1.95133	-20	0.60221731	387.48	1.92420	-10	0.35762999	394.86	1.90206
-20	1.12275924	387.89	1.98264	-10	0.626860987	395.44	1.95505	0	0.371966411	403.02	1.93250
-10	1.167957779	395.80	2.01331	0	0.651419086	403.55	1.98527	10	0.386231007	411.32	1.96234
0	1.213072546	403.87	2.04340	10	0.675907498	411.80	2.01492	20	0.400436799	419.75	1.99162
10	1.258118865	412.09	2.07295	20	0.700338595	420.19	2.04405	30	0.414593964	428.33	2.02038
20	1.303108751	420.46	2.10198	30	0.724722136	428.72	2.07268	40	0.428710565	437.04	2.04865
30	1.34805172	428.97	2.13054	40	0.749065898	437.40	2.10086	50	0.442793055	445.89	2.07648
40	1.392955384	437.63	2.15864	50	0.773376134	446.23	2.12860	60	0.456846648	454.89	2.10389
50	1.437825876	446.44	2.18633	60	0.797657914	455.20	2.15593	70	0.47087559	464.02	2.13091
60	1.482668181	455.39	2.21362	70	0.821915381	464.31	2.18288	80	0.484883365	473.30	2.15755
70	1.527486378	464.49	2.24053	80	0.84615194	473.57	2.20947	90	0.498872852	482.72	2.18384
80	1.572283827	473.74	2.26708	90	0.870370414	482.97	2.23571	100	0.512846448	492.27	2.20980
90	1.617063314	483.12	2.29330	100	0.894573153	492.51	2.26163	110	0.526806156	501.97	2.23544
100	1.661827164	492.66	2.31919	110	0.918762131	502.19	2.28723	120	0.540753665	511.80	2.26077
110	1.706577328	502.33	2.34476	120	0.942939008	512.01	2.31253	130	0.554690405	521.77	2.28580
120	1.751315454	512.14	2.37004	130	0.967105196	521.96	2.33753	140	0.568617593	531.87	2.31056
130	1.796042939	522.09	2.39503	140	0.991261896	532.06	2.36226	150	0.582536271	542.10	2.33504
140	1.840760975	532.17	2.41974	150	1.015410136	542.28	2.38672	160	0.596447334	552.47	2.35925

TABLES THERMODYNAMIQUES
Propriétés Surchauffe en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Sat -30 C [1.10665292 bar]				Sat -20 C [1.74200145 bar]				Sat -10 C [2.63493813 bar]			
Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy
[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]
-30	0.196444182	377.75	1.78919	-20	0.128149652	384.24	1.77507	-10	0.086571416	390.56	1.76336
-20	0.20557607	385.80	1.82163	-10	0.134137766	392.57	1.80735	0	0.090686747	399.21	1.79560
-10	0.214586437	393.94	1.85319	0	0.140020984	400.98	1.83871	10	0.094709396	407.90	1.82686
0	0.223502304	402.20	1.88400	10	0.145822526	409.49	1.86928	20	0.098659952	416.66	1.85728
10	0.232342715	410.58	1.91412	20	0.151558756	418.09	1.89916	30	0.102552876	425.52	1.88698
20	0.241121861	419.08	1.94364	30	0.157241841	426.81	1.92841	40	0.106398881	434.47	1.91603
30	0.249850644	427.72	1.97259	40	0.162881121	435.65	1.95710	50	0.110206164	443.53	1.94451
40	0.258537604	436.48	2.00103	50	0.168483913	444.62	1.98527	60	0.113981143	452.71	1.97248
50	0.267189523	445.38	2.02900	60	0.174056035	453.71	2.01298	70	0.117728911	462.00	1.99996
60	0.275811846	454.41	2.05653	70	0.179602166	462.93	2.04024	80	0.121453568	471.42	2.02701
70	0.284408989	463.58	2.08364	80	0.185126105	472.28	2.06710	90	0.125158441	480.96	2.05364
80	0.292984558	472.89	2.11037	90	0.190630965	481.76	2.09358	100	0.128846262	490.62	2.07990
90	0.301541524	482.33	2.13674	100	0.196119317	491.38	2.11970	110	0.132519287	500.42	2.10580
100	0.310082352	491.91	2.16276	110	0.201593297	501.12	2.14548	120	0.136179397	510.34	2.13136
110	0.318609098	501.62	2.18845	120	0.207054696	511.00	2.17093	130	0.139828169	520.39	2.15660
120	0.327123493	511.48	2.21384	130	0.21250502	521.02	2.19608	140	0.143466935	530.56	2.18154
130	0.335626995	521.46	2.23892	140	0.217945549	531.16	2.22093	150	0.147096825	540.87	2.20618
140	0.344120848	531.58	2.26371	150	0.22337737	541.43	2.24550	160	0.150718804	551.30	2.23054
150	0.352606111	541.83	2.28822	160	0.228801418	551.83	2.26979	170	0.154333703	561.85	2.25463
160	0.361083694	552.21	2.31247	170	0.234218495	562.36	2.29382	180	0.157942238	572.53	2.27845
170	0.369554385	562.72	2.33646	180	0.239629296	573.01	2.31759	190	0.161545027	583.33	2.30203

TABLES THERMODYNAMIQUES
Propriétés Surchauffe en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Sat -0 C [3.85109128 bar]				Sat 10 C [5.46433667 bar]				Sat 20 C [7.5577793 bar]			
Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy
[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]
0	0.060207754	396.65	1.75350	10	0.042884662	402.44	1.74496	20	0.031137484	407.84	1.73726
10	0.063158142	405.64	1.78582	20	0.045083317	411.82	1.77753	30	0.032836299	417.67	1.77025
20	0.066024548	414.65	1.81708	30	0.047203691	421.17	1.80890	40	0.034459689	427.42	1.80188
30	0.068825866	423.70	1.84744	40	0.049263814	430.54	1.83930	50	0.036025749	437.14	1.83243
40	0.071575276	432.82	1.87704	50	0.051276149	439.95	1.86888	60	0.037546795	446.87	1.86209
50	0.074282487	442.02	1.90597	60	0.053249797	449.42	1.89775	70	0.039031669	456.63	1.89097
60	0.076954898	451.32	1.93430	70	0.05519163	458.97	1.92600	80	0.040486948	466.46	1.91920
70	0.079598271	460.72	1.96210	80	0.057106959	468.61	1.95369	90	0.041917659	476.36	1.94683
80	0.082217169	470.23	1.98941	90	0.058999966	478.35	1.98088	100	0.043327728	486.34	1.97395
90	0.084815254	479.85	2.01628	100	0.060873992	488.19	2.00760	110	0.044720269	496.41	2.00058
100	0.087395498	489.59	2.04273	110	0.062731741	498.14	2.03391	120	0.046097792	506.58	2.02678
110	0.089960337	499.44	2.06880	120	0.064575426	508.20	2.05983	130	0.04746234	516.85	2.05258
120	0.092511785	509.42	2.09452	130	0.066406872	518.37	2.08538	140	0.048815597	527.23	2.07800
130	0.09505152	519.53	2.11989	140	0.0682276	528.66	2.11059	150	0.050158961	537.71	2.10308
140	0.097580951	529.75	2.14494	150	0.070038887	539.06	2.13548	160	0.051493606	548.31	2.12782
150	0.100101269	540.10	2.16968	160	0.071841811	549.59	2.16005	170	0.05282052	559.01	2.15226
160	0.102613487	550.56	2.19413	170	0.07363729	560.23	2.18434	180	0.054140547	569.83	2.17639
170	0.10511847	561.15	2.21830	180	0.07542611	570.98	2.20834	190	0.055454405	580.76	2.20024
180	0.107616964	571.87	2.24221	190	0.077208946	581.85	2.23207	200	0.056762715	591.79	2.22382
190	0.110109612	582.70	2.26585	200	0.078986383	592.84	2.25554	210	0.058066013	602.94	2.24714
200	0.112596973	593.65	2.28923	210	0.080758931	603.94	2.27876	220	0.059364766	614.20	2.27020

TABLES THERMODYNAMIQUES
Propriétés Surchauffe en pression absolue (enlever 1 bar pour la pression manométrique)

Sat 30 C [10.22570776 bar]				Sat 40 C [13.57722913 bar]				Sat 50 C [17.74331228 bar]			
Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy
[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]
30	0.022943574	412.74	1.72987	40	0.017079106	417.00	1.72221	50	0.012777967	420.39	1.71356
40	0.024302573	423.11	1.76352	50	0.018204355	428.03	1.75689	60	0.013743574	432.28	1.74979
50	0.025586034	433.31	1.79560	60	0.019250592	438.77	1.78963	70	0.014622334	443.68	1.78352
60	0.026813314	443.43	1.82643	70	0.020240015	449.35	1.82092	80	0.015444161	454.80	1.81547
70	0.02799717	453.52	1.85627	80	0.021186488	459.84	1.85105	90	0.016217255	465.76	1.84607
80	0.029146515	463.61	1.88526	90	0.022099343	470.30	1.88025	100	0.016959449	476.63	1.87559
90	0.030267844	473.74	1.91353	100	0.022985207	480.75	1.90865	110	0.017675178	487.45	1.90421
100	0.031366048	483.91	1.94118	110	0.023848971	491.24	1.93637	120	0.018369472	498.27	1.93209
110	0.0324449	494.16	1.96826	120	0.02469435	501.76	1.96349	130	0.019046077	509.11	1.95931
120	0.033507369	504.48	1.99485	130	0.025524234	512.35	1.99008	140	0.019707866	519.98	1.98595
130	0.034555826	514.88	2.02098	140	0.026340911	523.00	2.01619	150	0.020357083	530.91	2.01209
140	0.035592196	525.38	2.04670	150	0.02714622	533.74	2.04186	160	0.020995519	541.90	2.03776
150	0.036618054	535.97	2.07203	160	0.027941661	544.56	2.06713	170	0.021624623	552.96	2.06300
160	0.037634707	546.66	2.09700	170	0.028728472	555.46	2.09203	180	0.02224558	564.10	2.08785
170	0.038643246	557.45	2.12163	180	0.029507682	566.46	2.11657	190	0.022859374	575.32	2.11234
180	0.039644591	568.35	2.14594	190	0.030280156	577.56	2.14079	200	0.023466826	586.62	2.13650
190	0.040639524	579.35	2.16995	200	0.031046626	588.75	2.16470	210	0.02406863	598.02	2.16033
200	0.041628711	590.45	2.19367	210	0.031807717	600.04	2.18831	220	0.024665376	609.50	2.18385
210	0.042612727	601.66	2.21712	220	0.032563966	611.43	2.21164	230	0.02525757	621.08	2.20709
220	0.043592068	612.98	2.24030	230	0.033315836	622.92	2.23470	240	0.025845648	632.74	2.23005
230	0.044567166	624.39	2.26322	240	0.034063731	634.50	2.25750	250	0.02642999	644.50	2.25274
Sat 60 C [22.89183027 bar]				Sat 70 C [29.26494108 bar]				Sat 80 C [37.30436378 bar]			
Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy	Temp	Volume	Enthalpy	Entropy
[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]	[C]	[m3/kg]	[kJ/kg]	[kJ/K-kg]
60	0.009542796	422.55	1.70284	70	0.007033424	422.79	1.68813	80	0.004983663	419.43	1.66478
70	0.010405098	435.62	1.74150	80	0.007842692	437.66	1.73086	90	0.005801963	437.58	1.71550
80	0.011165886	447.86	1.77668	90	0.008522837	451.05	1.76826	100	0.006432733	452.69	1.75656
90	0.011861851	459.65	1.80959	100	0.009128899	463.69	1.80258	110	0.006973551	466.48	1.79304
100	0.012512207	471.16	1.84086	110	0.009685773	475.87	1.83480	120	0.007459374	479.54	1.82668
110	0.013128543	482.50	1.87085	120	0.010207267	487.78	1.86548	130	0.007907498	492.15	1.85835
120	0.013718478	493.74	1.89982	130	0.010701972	499.51	1.89495	140	0.008327956	504.47	1.88855
130	0.014287325	504.94	1.92795	140	0.011175651	511.13	1.92344	150	0.008727169	516.61	1.91759
140	0.014838951	516.12	1.95534	150	0.011632382	522.70	1.95111	160	0.009109526	528.64	1.94567
150	0.015376265	527.31	1.98211	160	0.012075165	534.25	1.97808	170	0.009478174	540.59	1.97296
160	0.01590151	538.54	2.00832	170	0.012506274	545.80	2.00443	180	0.009835453	552.51	1.99956
170	0.016416455	549.80	2.03404	180	0.012927478	557.37	2.03025	190	0.010183152	564.43	2.02557
180	0.016922514	561.12	2.05930	190	0.013340176	568.97	2.05558	200	0.010522672	576.35	2.05104
190	0.01742084	572.51	2.08415	200	0.013745499	580.63	2.08047	210	0.01085513	588.30	2.07603
200	0.017912379	583.96	2.10862	210	0.014144367	592.33	2.10496	220	0.01118143	600.29	2.10059
210	0.018397921	595.49	2.13273	220	0.014537545	604.10	2.12907	230	0.011502315	612.32	2.12474
	0.018878129	607.10	2.15651	230	0.014925669	615.94	2.15283	240	0.011818405	624.41	2.14853
230	0.019353565	618.79	2.17997	240	0.015309279	627.85	2.17626	250	0.012130216	636.55	2.17197
240	0.019824708	630.56	2.20314	250	0.015688833	639.83	2.19938	260	0.012438191	648.76	2.19508
250	0.020291973	642.42	2.22602	260	0.016064725	651.88	2.22221	270	0.012742705	661.03	2.21789