

第12篇 湿度测定法, 蒸发冷却, 致冷及深冷过程

作者:

Eno Bagnoli	湿度测定法
R. W. Norris	蒸发冷却及致冷
T. M. Flynn	深冷过程
K. T. Timmerhaus	

译者:

徐敦頔	湿度测定法, 蒸发冷却及致冷, 深冷过程
林纪方	本篇审校人

36536/222)

36449/0112

第12篇 目 录

12.1 湿度测定法	12-5	例15	12-37
12.1.1 名词解释	12-5	12.2.7 冷却池	12-38
12.1.2 湿球温度同绝热饱和温度的 关系	12-6	例16	12-40
例1	12-6	12.3 致冷	12-41
12.1.3 湿度表的应用	12-7	12.3.1 导论	12-41
一、用例题说明湿度图的应用	12-7	一、基本原理	12-41
例2	12-8	二、定义	12-41
例3	12-18	12.3.2 致冷剂性质	12-42
例4	12-18	一、沸点和压力	12-42
例5	12-19	二、冷冻温度	12-42
例6	12-19	三、临界温度和压力	12-42
例7	12-20	四、冷凝器和蒸发器的压力	12-42
二、非大气压条件下湿度图的应用	12-20	五、比容	12-42
三、相对湿度和露点	12-21	六、潜热	12-42
例8	12-21	七、液体的比热	12-43
12.1.4 湿度的测量	12-22	八、分子量	12-43
一、露点法	12-22	九、理论吨马力	12-43
二、湿球法	12-22	十、排出温度	12-43
三、机械湿度计	12-22	十一、相溶性	12-43
12.2 蒸发冷却	12-23	十二、安全方面	12-43
12.2.1 原理	12-23	十三、其他所希望的性质	12-43
12.2.2 冷却塔理论	12-23	12.3.3 设备的选择	12-43
例9	12-25	12.3.4 蒸汽压缩循环	12-46
例10	12-25	一、单级致冷循环	12-46
12.2.3 机械通风塔	12-26	二、多级循环	12-48
例11	12-28	三、复合循环	12-49
例12	12-28	四、逐级循环	12-50
12.2.4 冷却塔的操作	12-29	五、复合同逐级循环的组合	12-51
一、水的补充	12-29	12.3.5 蒸汽压缩设备	12-52
例13	12-29	一、导论	12-52
二、通风机的功率(马力)	12-30	二、离心式压缩机	12-52
三、泵功率(马力)	12-31	三、操作特性	12-54
四、除雾	12-31	四、压缩机容量的控制	12-54
五、能量管理	12-32	五、往复式压缩机	12-54
12.2.5 自然通风塔	12-34	六、压缩的基本知识	12-55
例14	12-35	七、影响压缩机容量的因素	12-56
12.2.6 喷水池	12-35	例17	12-58
		八、往复压缩机容量控制	12-60

九、螺杆压缩机	12-60	一、氮-4	12-82
十、螺杆压缩机的性能	12-60	二、氢	12-82
十一、螺杆压缩机容量控制	12-62	三、氮	12-82
十二、蒸汽喷射	12-62	四、空气	12-82
十三、影响容量的因素	12-63	五、氧	12-82
十四、容量控制	12-64	六、甲烷	12-83
12.3.6 吸收系统	12-65	12.4.4 致冷及液化原理	12-83
一、导论	12-65	12.4.5 致冷及液化方法	12-83
二、说明	12-65	一、等焓膨胀	12-83
三、平衡图	12-66	二、等熵膨胀	12-85
四、容量控制	12-67	三、综合等焓和等熵膨胀	12-85
五、单元效率	12-68	四、混合致冷循环	12-85
六、吸收致冷机的计算	12-68	12.4.6 致冷及液化系统的热力学分	
七、氨-水吸收	12-71	析	12-87
12.3.7 盐水	12-72	12.4.7 气体的分离和纯化	2-83
一、导论	12-72	一、林德(Linde)空分单塔系统	2-90
二、盐水的选择	12-72	二、分离空气的林德(Linde)双塔	
三、盐水	12-73	系统	12-90
四、有机化合物	12-74	三、从天然气中分离氮	12-91
五、腐蚀的防止	12-78	四、天然气加工	12-92
12.4 深冷过程	12-80	五、提纯	12-92
12.4.1 导论	12-80	12.4.8 贮存系统	12-93
12.4.2 低温下工程材料的性质	12-80	12.4.9 深冷系统的安全	12-97
一、强度、延展性及弹性模数	12-80	一、生理危害	12-98
二、比热	12-81	二、对材料和结构的危害	12-98
三、热导率	12-81	三、可燃性和爆炸危险	12-98
四、热膨胀率	12-81	四、高压气的危险	12-98
五、电阻率	12-82	五、小结	12-98
12.4.3 深冷液的性质	12-82		

第12篇 湿度测定法, 蒸发冷却, 致冷及深冷过程

作者:

Eno Bagnoli	湿度测定法
R. W. Norris	蒸发冷却及致冷
T. M. Flynn	深冷过程
K. T. Timmerhaus	

译者:

徐敦頔	湿度测定法, 蒸发冷却及致冷, 深冷过程
林纪方	本篇审校人

36536/222)

36449/0112

第12篇 目 录

12.1 湿度测定法	12-5	例15	12-37
12.1.1 名词解释	12-5	12.2.7 冷却池	12-38
12.1.2 湿球温度同绝热饱和温度的 关系	12-6	例16	12-40
例1	12-6	12.3 致冷	12-41
12.1.3 湿度表的应用	12-7	12.3.1 导论	12-41
一、用例题说明湿度图的应用	12-7	一、基本原理	12-41
例2	12-8	二、定义	12-41
例3	12-18	12.3.2 致冷剂性质	12-42
例4	12-18	一、沸点和压力	12-42
例5	12-19	二、冷冻温度	12-42
例6	12-19	三、临界温度和压力	12-42
例7	12-20	四、冷凝器和蒸发器的压力	12-42
二、非大气压条件下湿度图的应用	12-20	五、比容	12-42
三、相对湿度和露点	12-21	六、潜热	12-42
例8	12-21	七、液体的比热	12-43
12.1.4 湿度的测量	12-22	八、分子量	12-43
一、露点法	12-22	九、理论吨马力	12-43
二、湿球法	12-22	十、排出温度	12-43
三、机械湿度计	12-22	十一、相溶性	12-43
12.2 蒸发冷却	12-23	十二、安全方面	12-43
12.2.1 原理	12-23	十三、其他所希望的性质	12-43
12.2.2 冷却塔理论	12-23	12.3.3 设备的选择	12-43
例9	12-25	12.3.4 蒸汽压缩循环	12-46
例10	12-25	一、单级致冷循环	12-46
12.2.3 机械通风塔	12-26	二、多级循环	12-48
例11	12-28	三、复合循环	12-49
例12	12-28	四、逐级循环	12-50
12.2.4 冷却塔的操作	12-29	五、复合同逐级循环的组合	12-51
一、水的补充	12-29	12.3.5 蒸汽压缩设备	12-52
例13	12-29	一、导论	12-52
二、通风机的功率(马力)	12-30	二、离心式压缩机	12-52
三、泵功率(马力)	12-31	三、操作特性	12-54
四、除雾	12-31	四、压缩机容量的控制	12-54
五、能量管理	12-32	五、往复式压缩机	12-54
12.2.5 自然通风塔	12-34	六、压缩的基本知识	12-55
例14	12-35	七、影响压缩机容量的因素	12-56
12.2.6 喷水池	12-35	例17	12-58
		八、往复压缩机容量控制	12-60

九、螺杆压缩机	12-60	一、氮-4	12-82
十、螺杆压缩机的性能	12-60	二、氢	12-82
十一、螺杆压缩机容量控制	12-62	三、氮	12-82
十二、蒸汽喷射	12-62	四、空气	12-82
十三、影响容量的因素	12-63	五、氧	12-82
十四、容量控制	12-64	六、甲烷	12-83
12.3.6 吸收系统	12-65	12.4.4 致冷及液化原理	12-83
一、导论	12-65	12.4.5 致冷及液化方法	12-83
二、说明	12-65	一、等焓膨胀	12-83
三、平衡图	12-66	二、等熵膨胀	12-85
四、容量控制	12-67	三、综合等焓和等熵膨胀	12-85
五、单元效率	12-68	四、混合致冷循环	12-85
六、吸收致冷机的计算	12-68	12.4.6 致冷及液化系统的热力学分	
七、氨-水吸收	12-71	析	12-87
12.3.7 盐水	12-72	12.4.7 气体的分离和纯化	2-83
一、导论	12-72	一、林德(Linde)空分单塔系统	2-90
二、盐水的选择	12-72	二、分离空气的林德(Linde)双塔	
三、盐水	12-73	系统	12-90
四、有机化合物	12-74	三、从天然气中分离氮	12-91
五、腐蚀的防止	12-78	四、天然气加工	12-92
12.4 深冷过程	12-80	五、提纯	12-92
12.4.1 导论	12-80	12.4.8 贮存系统	12-93
12.4.2 低温下工程材料的性质	12-80	12.4.9 深冷系统的安全	12-97
一、强度、延展性及弹性模数	12-80	一、生理危害	12-98
二、比热	12-81	二、对材料和结构的危害	12-98
三、热导率	12-81	三、可燃性和爆炸危险	12-98
四、热膨胀率	12-81	四、高压气的危险	12-98
五、电阻率	12-82	五、小结	12-98
12.4.3 深冷液的性质	12-82		

一般参考文献

GENERAL REFERENCES: Brown et al., *Unit Operations*, Wiley, New York, 1950. Coulson and Richardson, *Chemical Engineering*, vol. 1, McGraw-Hill, New York, 1955. *Handbook of Fundamentals*, American Society of Heating, Refrigerating and Air-Conditioning Engineers, New York, 1967. Penman, *Humidity*, Institute of Physics Monographs, London, 1955. Quinn, "Humidity: The Neglected Parameter," *Test Eng.* (July 1968). Sherwood and Pigford, *Absorption and Extraction*, 2d ed., McGraw-Hill, New York, 1952. Treybal, *Mass-Transfer Operations*, McGraw-Hill, New York, 1955. Walker, Lewis, McAdams, and Gilliland, *Principles of Chemical Engineering*, 3d ed., McGraw-Hill, New York, 1937. Wexler, *Humidity and Moisture*, vol. 1, Reinhold, New York, 1965. Wexler and Bombacher, NBS Circ. 512, September 1951. Zimmerman and Lavine, *Psychrometric Charts and Tables*, Industrial Research Service, 2d ed., Dover, N.H., 1964.

12.1 湿度测定法

湿度测定法关系到气-汽混合物的性质的测定。空气-水蒸汽系统是最常见的系统。

确定其他系统性质所牵涉到的原理与空气-水蒸汽系统相同，但有一例外，空气-水蒸汽系统的湿度比（传热系数与传质系数同湿热乘积的比，定义见下节），可取为1，而其他系统一般不等于1。由于这一点造成绝热饱和温度不等于湿球温度。因此对于非空气-水蒸汽系统，增湿和干燥问题的计算，由于需要对蒸发表面温度进行逐点计算而复杂化。例如，对于空气-水系统，即使气流的温度和湿度变化，在恒速率干燥期间，其表面蒸发温度是恒定的。而对于其他系统，该表面蒸发温度是变化的。

12.1.1 名词解释

与湿度测定法有关名词的解释及它们的关系式：

1. 绝对湿度 H 1(lb)干空气所含的水蒸汽量(lb)。假定该气体为理想气体，则 $H = M_w P / [M_a (P - p)]$ ，式中， M_w = 水的分子量； M_a = 空气的分子量； p = 水蒸汽分压，atm； P = 总压，atm。

在给定温度条件下若空气中水蒸汽分压 p 等于同样温度条件下水的蒸汽压 p_s ，这时空气被饱和，其绝对湿度记为饱和湿度 H_s 。

2. 百分比绝对湿度（百分比饱和量） 绝对湿度与饱和湿度之比，由 $H/H_s = 100 p / (P - p_s) / [p_s (P - p)]$ 给出。

3. 百分比相对湿度 给定温度条件下空气中水蒸汽的分压除以该条件下水的蒸汽压。因此， $RH = 100 p / p_s$ 。

4. 露点或饱和温度 在该温度条件下所给出的水蒸汽和空气混合物达到饱和，亦就是给出的混合物中在该温度条件下水的蒸汽分压等于该温度条件下水的蒸汽压。

5. 湿热 c 1(lb)干空气和它所含的湿量的热容量。多数的工程计算 $c = 0.24 + 0.45H$ ，这里0.24和0.45分别是干空气和水蒸汽的热容量，并假定这两者是常数。

6. 湿体积 1(lb)干空气和它所含水蒸汽所占有的体积(ft³)。

7. 饱和体积 当空气饱和时的湿体积。

8. 湿球温度 由对流向水表面传递热量的速率等于由传质从表面所带走热量的速率时，达到的动态平衡温度。平衡时，假定忽略干球温度的变化，则在表面处的热量平衡为：

$$k_g \lambda (p_s - p) = h_c (t - t_w) \quad (12-1a)$$

式中 k_g = 传质系数，lb/(h·ft²·atm)

λ = 汽化潜热，Btu/lb

p_s = 湿球温度条件下的蒸汽压，atm

p = 环境条件下水蒸汽的分压，atm

h_c = 传热系数，Btu/(h·ft²·°F)

t = 空气-水蒸汽混合物的温度（干球温度），°F

t_w = 湿球温度, °F

在通常条件下, 总压对分压和蒸汽压影响不大, 于是湿球温度的方程可用湿度差来表示:

$$H_s - H = (h_c / \lambda k') (t - t_w) \quad (12-1b)$$

式中 $k' = \text{lb}/(\text{h} \cdot \text{ft}^2)$ (单位湿度差) $= (M_a / M_w) k_g = 1.6 k_g$ 。

9. 绝热饱和温度, 或等焓线:

假如一股空气流与一定量水, 在温度 T 条件下, 系统为绝热, 相互很好地混合, 这时空气的温度下降而它的湿度增加。假如 t_s 是空气离开水时的平衡温度, 则 t_s 就是绝热饱和温度。表示空气的温度同湿度之间关系的曲线称之为绝热饱和线。绝热饱和线的方程为,

$$H_s - H = c_s / \lambda (t - t_s) \quad (12-2)$$

12.1.2 湿球温度同绝热饱和温度的关系

实验已证明空气-水系统的湿度比—— $h_c / k' c_s$ 近似等于1。该条件下, 湿球温度同绝热饱和温度基本相等, 并可互换使用。严格地说, 随着湿度的增加绝热饱和温度同湿球温度之间的差值增加, 但对多数工程计算来说其影响是不重要的。

对于非空气-水系统, $h_c / k' c_s$ 值很明显地不等于1, 这时湿球温度同绝热饱和温度不再相等。对于这些系统可从传质传热类比来确定 h_c / k' , 从而得到湿度比, 例如采用 Chilton—Colburn 类比 [Ind. Eng. Chem., 26, 1183 (1934)]。对于低湿度, 该类比给出

$$h_c / k' = c_s \left(\frac{\mu / \rho D_v}{c_s \mu / k} \right)^{2/3} \quad (12-3)$$

式中 c_s = 湿热, Btu/(lb·°F)

μ = 粘度, lb/(ft·h)

ρ = 密度, lb/ft³

D_v = 扩散系数, ft²/h

k = 热传导系数, Btu/(h·ft²) (°F/ft)。

全部物性均按气体混合物来算。

对于流过圆柱体的情况, 譬如流过湿球温度计。Bedingfield 同 Drew [Ind. Eng. Chem., 42, 1164 (1950)] 从他们由圆柱体向空气升华的数据以及其他关于湿球温度计的数据出发得到一关联式。对于在空气中的湿球温度计有

$$h_c / k' = 0.294 (\mu / \rho D_v)^{0.56} \quad (12-4)$$

这里的符号同式 (12-3)。若向气体中蒸发而不是向空气中蒸发, 式 (12-3) 的指数取 0.56。

这些式子的应用由例 1 来说明。

例1 大气压条件下的空气-水系统, 测得干球温度同湿球温度分别为 85°F 和 72°F。求绝对湿度, 并比较湿球温度和绝热饱和温度。假定 h_c / k' 由式 (12-4) 给出。

解: 对于比较干的空气, 其施密特数 $\mu / \rho D_v$ 为 0.60, 按式 (12-4) $h_c / k' = 0.294 (0.60)^{0.56} = 0.221$ 。72°F 时水的蒸汽压是 20.07 mmHg, 蒸发潜热为 1051.6 Btu/lb。按式 (12-1b),

$$[20.07 / (760 - 20.07)] (18/29) - H = (0.221 / 1051.6) (85 - 72)$$

则 $H = 0.0140$ lb 水 / (lb 干空气)。

湿热算得 $c_s = 0.24 + 0.45 (0.0140) = 0.246$ 。从式 (12-2) 得到绝热饱和温度计算式

$$H_s - 0.0140 = (0.246 / 1051.6) (85 - t_s)$$

由湿度表的饱和曲线给出 H_s 和 t_s 的值,如图(12-2)。用试差法求得 $t_s=72.1^\circ\text{F}$,它比湿球温度高 0.1°F 。

12.1.3 湿度表的应用

图(12-1)~(12-3)给出低温、中温及高温范围三种空气-水蒸汽系统的图。图(12-4)给出修正了的Grosvenor图,化学工程师比较熟悉该图。这些图均只适用于绝对压强为1的条件下。表(12-2)给出的不是1个大气压情况下的校正值。图(12-5)给出空气中燃烧产品的湿度表。表(12-1)给出湿空气的热力学性质。

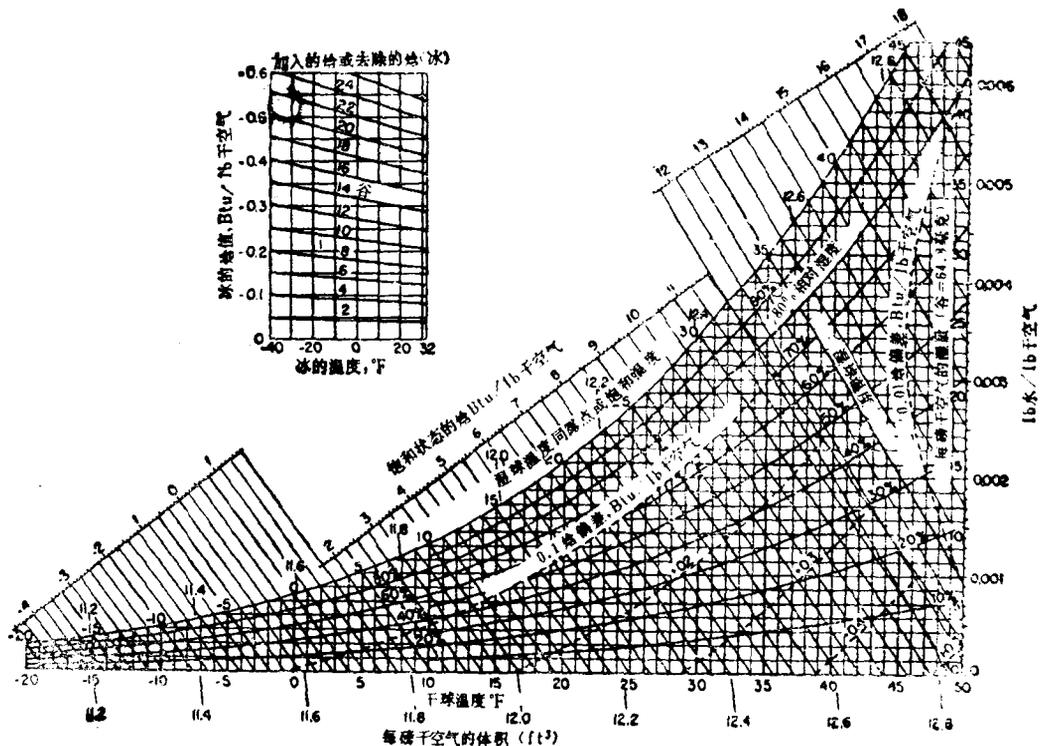


图 12-1 湿度图——低温, 表压29.921inHg

一、用例题说明湿度图的应用

例題中采用的符号如下:

t = 干球温度, $^\circ\text{F}$

t_w = 湿球温度, $^\circ\text{F}$

t_d = 露点温度, $^\circ\text{F}$

H = 湿含量, lb水/(lb干空气)

ΔH = 空气流中加入的或去除的湿量, lb水/(lb干空气)

h' = 饱和状态的焓, Btu/(lb干空气)

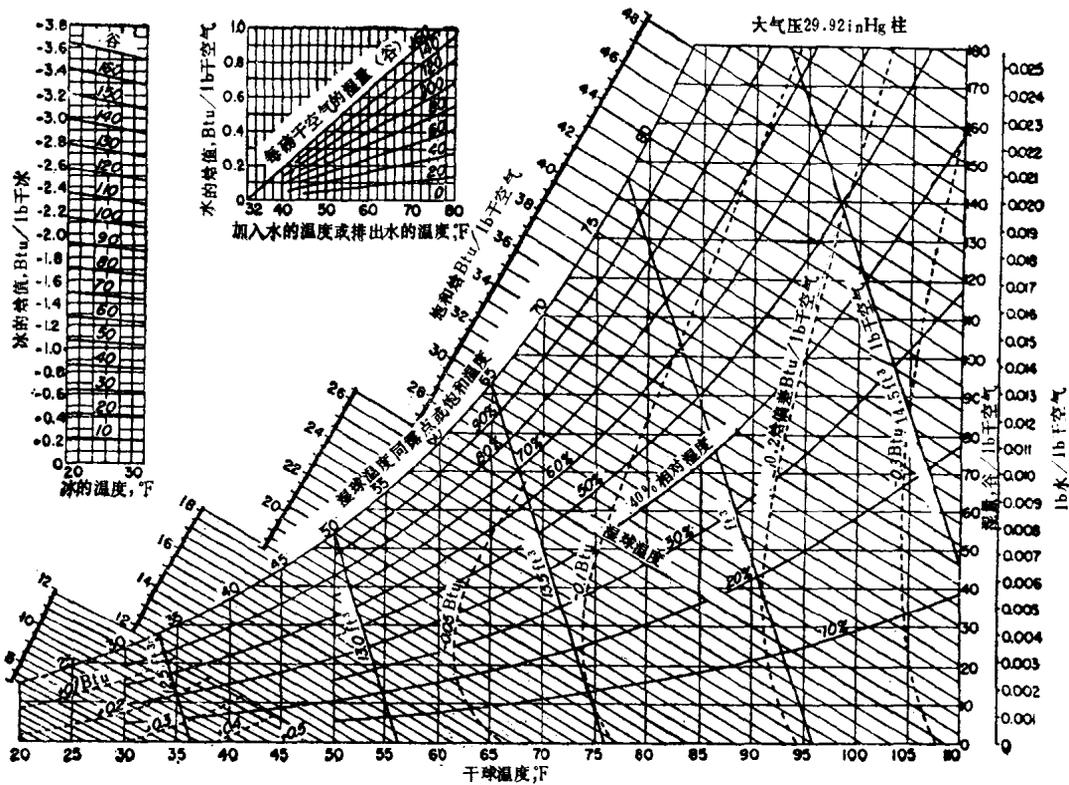


图 12-2 湿度图——中温，表压29.92inHg

D = 焓偏差, Btu/(lb干空气)

$h = h' + D$ = 真实焓, Btu/(lb干空气)

h_w = 加入系统或从系统中排除的水的焓, Btu/(lb干空气)

q_a = 加入系统的热量, Btu/(lb干空气)

q_r = 从系统中移去的热量, Btu/(lb干空气)

下标 1, 2, 3 等代表进口的状态以及其后继的状态。

例2 干球温度为80°F, 湿球温度为67°F时, 求湿空气的性质。

解: 直接从图12-2(图(12-6)给出图示例)读出:

湿含量 $H = 78 \text{ gr/lb干空气} = 0.011 \text{ lb水/(lb干空气)}$

饱和状态焓 $h' = 31.6 \text{ Btu/(lb干空气)}$

焓偏差 $D = -0.1 \text{ Btu/(lb干空气)}$

真实焓 $h = 31.5 \text{ Btu/(lb干空气)}$

比容 $v = 13.8 \text{ ft}^3 \text{/(lb干空气)}$

相对湿度 = 51%

露点 $t_d = 60.3^\circ\text{F}$

例 表压为25.92inHg, 干球温度220°F以及湿球温度为100°F, 求 $H, h,$ 以及 $v \cdot \Delta p =$

4按表查得 $\Delta H_s = 50.4,$ 按注

$$\Delta H = \Delta H_s - \left(\frac{120}{24} \times 0.01 \times 50.4 \right) = 50.4 - 2.5 = 47.9$$

所以, $H = 102$ (按图) $+ 47.9 = 149.9 \text{ g/(lb干空气)}$

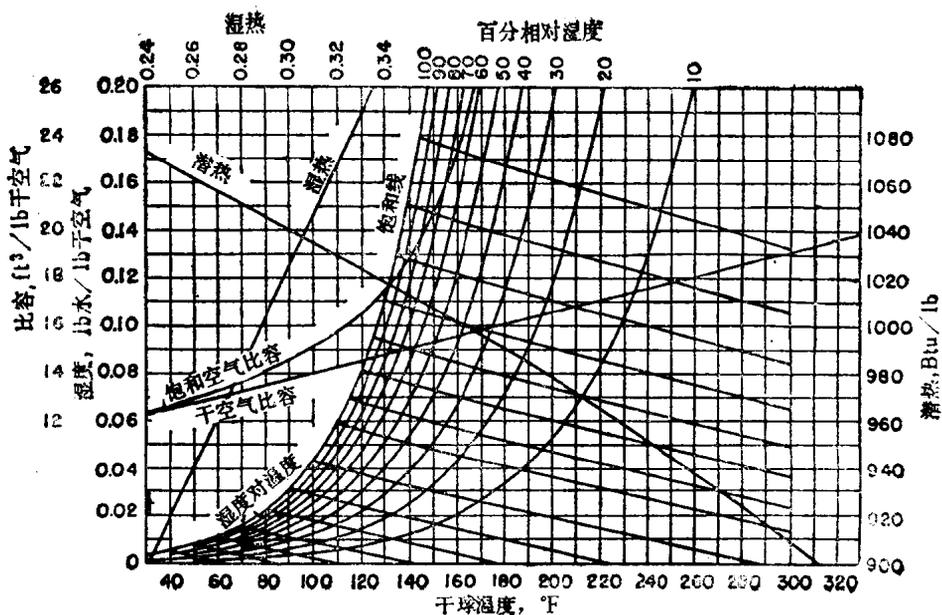


图 12-4 空气-水蒸汽混合物的湿度图

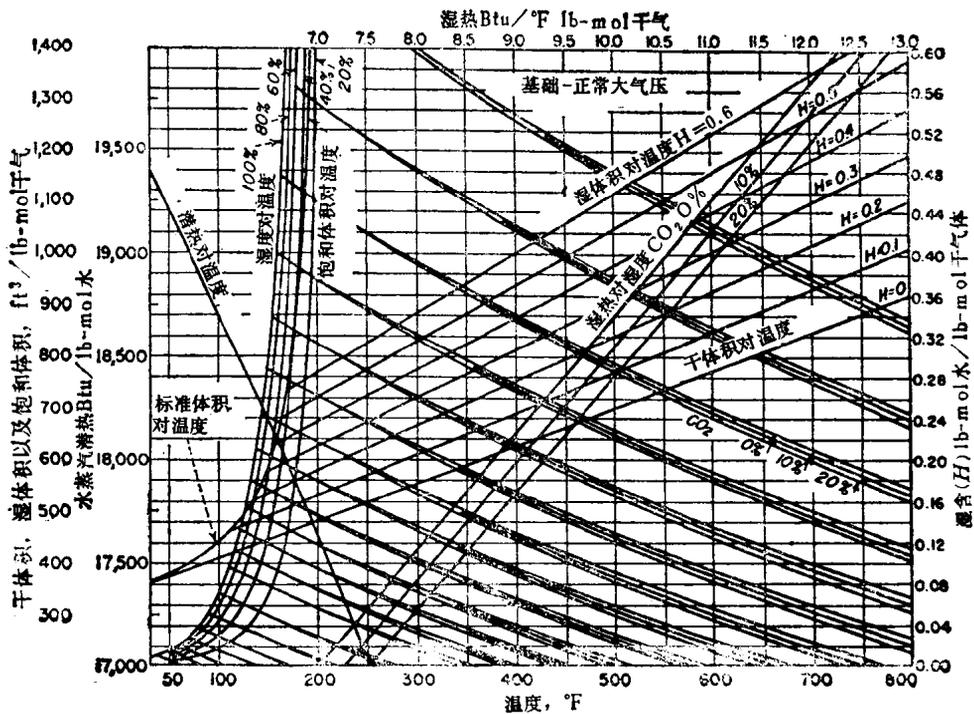


图 12-5 空气和燃烧产物，高温湿度图的修正图
(基于水蒸汽和干气体的磅-摩尔数)

表 12-1 湿空气的热力学性质 (标准大气压 29.921inHg)

温度 $t, ^\circ\text{F}$	饱和湿度 $H_s \times 10^6$		cu. ft./lb 干空气体积			B.t.u./lb 干空气焓			B.t.u./($^\circ\text{F}$)(lb. 干空气滴)				冷 凝 水		温度, $^\circ\text{F}$
	v_a	v_{as}	v_a	h_{as}	h_a	h_{as}	h_s	g_a	g_{as}	g_s	焓 B.t.u./ (lb)($^\circ\text{F}$) S_w	焓 B.t.u./ (lb) S_w	蒸汽压 in. 汞 $P_s \times 10^4$		
-160	7.520	0.000	7.520	0.000	-38.504	0.000	-38.504	-0.10300	0.00000	-0.10300	-222.00	-0.4907	0.1009	-160	
-155	7.647	.000	7.647	.000	-37.296	.000	-37.296	-0.09901	.00000	-0.09901	-220.40	-0.4853	.1842	-155	
-150	7.775	.000	7.775	.000	-36.088	.000	-36.088	-0.09508	.00000	-0.09508	-218.77	-0.4800	.3301	-150	
-145	7.902	.000	7.902	.000	-34.881	.000	-34.881	-0.09121	.00000	-0.09121	-217.12	-0.4747	.5807	-145	
-140	8.029	.000	8.029	.000	-33.674	.000	-33.674	-0.08740	.00000	-0.08740	-215.44	-0.4695	1.004	-140	
-135	8.156	.000	8.156	.000	-32.468	.000	-32.468	-0.08365	.00000	-0.08365	-213.75	-0.4642	1.707	-135	
-130	8.283	.000	8.283	.000	-31.262	.000	-31.262	-0.07997	.00000	-0.07997	-212.03	-0.4590	2.858	-130	
													$P_s \times 10^6$		
-125	8.411	.000	8.411	.000	-30.057	.000	-30.057	-0.07634	.00000	-0.07634	-210.28	-0.4538	0.4710	-125	
-120	8.537	.000	8.537	.000	-28.852	.000	-28.852	-0.07277	.00000	-0.07277	-208.52	-0.4485	.7653	-120	
-115	8.664	.000	8.664	.000	-27.648	.000	-27.648	-0.06924	.00000	-0.06924	-206.73	-0.4433	1.226	-115	
-110	8.792	.000	8.792	.000	-26.444	.000	-26.444	-0.06577	.00000	-0.06577	-204.92	-0.4381	1.939	-110	
-105	8.919	.000	8.919	.000	-25.240	.001	-25.239	-0.06234	.00000	-0.06234	-203.09	-0.4329	3.026	-105	
-100	9.046	.000	9.046	.000	-24.037	.001	-24.036	-0.05897	.00000	-0.05897	-201.23	-0.4277	4.666	-100	
													$P_s \times 10^4$		
-95	9.173	.000	9.173	.002	-22.835	.002	-22.833	-0.05565	.00000	-0.05565	-199.35	-0.4225	0.7111	-95	
-90	9.300	.000	9.300	.002	-21.631	.002	-21.629	-0.05237	.00001	-0.05236	-197.44	-0.4173	1.071	-90	
-85	9.426	.000	9.426	.003	-20.428	.003	-20.425	-0.04913	.00001	-0.04912	-195.51	-0.4121	1.597	-85	
-80	9.553	.000	9.553	.005	-19.225	.005	-19.220	-0.04595	.00001	-0.04594	-193.55	-0.4069	2.356	-80	
-75	9.680	.000	9.680	.007	-18.022	.007	-18.015	-0.04280	.00002	-0.04278	-191.57	-0.4017	3.441	-75	
-70	9.806	.000	9.806	.011	-16.820	.011	-16.809	-0.03969	.00003	-0.03966	-189.56	-0.3965	4.976	-70	
-65	9.932	.000	9.932	.015	-15.617	.015	-15.602	-0.03663	.00005	-0.03658	-187.53	-0.3913	7.130	-65	
													$P_s \times 10^3$		
-60	10.059	.000	10.059	.022	-14.416	.022	-14.394	-0.03354	.00006	-0.03354	-185.47	-0.3861	1.0127	-60	
-55	10.186	.000	10.186	.031	-13.214	.031	-13.183	-0.03052	.00009	-0.03052	-183.39	-0.3810	1.4258	-55	
-50	10.313	.001	10.313	.043	-12.012	.043	-11.969	-0.02766	.00012	-0.02751	-181.29	-0.3758	1.9910	-50	
-45	10.440	.001	10.441	.060	-10.811	.060	-10.751	-0.02474	.00015	-0.02459	-179.16	-0.3707	2.7578	-45	
-40	10.566	.001	10.567	.083	-9.609	.083	-9.528	-0.02186	.00021	-0.02165	-177.01	-0.3655	3.7906	-40	
-35	10.693	.002	10.695	.113	-8.408	.113	-8.295	-0.01902	.00028	-0.01874	-174.84	-0.3604	5.1713	-35	

续表

温度 t, °F.	饱和湿度 H _s × 10 ⁴		cu. ft./lb 干空气体积			B.t.u./lb 干空气焓			B.t.u./°F (lb. 干空气焓)			冷 凝 水		温度 t, °F	
	H _s × 10 ⁴		v _a			h _a			g _a			磅 B.t.u./ lb h _w	焓 B.t.u./ (lb)°F s _w		蒸汽压 in. H ₂ O P _s × 10 ⁴
	v _a	v _{aa}	v _a	h _{aa}	h _a	h _a	g _{aa}	g _a	g _a						
-30	1.464	10.820	0.002	11.593	0.000	0.835	0.0000	0.0038	-0.01621	0.00038	-0.01583	-172.64	-0.3552	0.70046	-30
-25	1.969	10.946	0.004	11.724	1.201	1.086	0.0260	0.0051	-0.01342	0.0051	-0.01291	-170.42	-0.3500	0.94212	-25
-20	2.630	11.073	0.005	11.856	2.402	1.401	0.0518	0.0068	-0.01067	0.0068	-0.00999	-168.17	-0.3449	1.25887	-20
-15	3.491	11.200	0.006	11.990	3.603	1.800	0.0772	0.0089	-0.00796	0.0089	-0.00707	-165.90	-0.3398	1.6706	-15
-10	4.606	11.326	0.008	12.126	4.804	2.302	0.1023	0.0115	-0.00529	0.0115	-0.00414	-163.60	-0.3346	2.2035	-10
-5	6.040	11.452	0.011	12.265	6.005	2.929	0.1273	0.0149	-0.00263	0.0149	-0.00114	-161.28	-0.3295	2.8886	-5
0	7.872	11.578	0.015	12.406	7.206	3.709	0.1519	0.0192	0.00000	0.0192	0.00192	-158.93	-0.3244	3.7645	0
5	1.020	11.705	0.019	12.550	8.407	4.618	0.1715	0.0246	0.0260	0.0246	0.0506	-156.57	-0.3193	4.8779	5
10	1.315	11.831	0.025	12.699	9.608	5.622	0.1812	0.0314	0.0518	0.0314	0.0832	-154.17	-0.3141	6.2858	10
15	1.687	11.958	0.032	12.852	10.808	6.844	0.1909	0.0399	0.0772	0.0399	0.1171	-151.76	-0.3090	8.0565	15
20	2.152	12.084	0.042	13.009	12.008	8.281	0.2005	0.0504	0.1023	0.0504	0.1527	-149.31	-0.3039	10.272	20
25	2.733	12.211	0.054	13.174	13.206	9.844	0.2101	0.0635	0.1273	0.0635	0.1908	-146.85	-0.2988	13.032	25
30	3.454	12.338	0.068	13.346	14.406	11.585	0.2197	0.0796	0.1519	0.0796	0.2315	-144.36	-0.2936	16.452	30
32	3.788	12.388	0.075	13.438	14.633	12.491	0.2293	0.0870	0.1617	0.0870	0.2487	-143.36	-0.2916	18.035	32
32*	3.788	12.388	0.075	13.438	14.633	12.491	0.2293	0.0870	0.1617	0.0870	0.2487	0.04	0.0000	18.037	32*
34	4.107	12.438	0.082	13.520	14.863	13.491	0.2387	0.0940	0.1715	0.0940	0.2655	2.06	.0041	19.546	34
36	4.450	12.489	0.089	13.602	15.098	14.491	0.2481	0.1016	0.1812	0.1016	0.2828	4.07	.0081	0.21166	36
38	4.818	12.540	0.097	13.684	15.337	15.491	0.2575	0.1097	0.1909	0.1097	0.3006	6.08	.0122	.22904	38
40	5.213	12.590	0.105	13.766	15.585	16.491	0.2669	0.1183	0.2005	0.1183	0.3188	8.09	.0162	.24767	40
42	5.638	12.641	0.114	13.848	15.833	17.491	0.2763	0.1275	0.2101	0.1275	0.3376	10.09	.0202	.26763	42
44	6.091	12.691	0.124	13.930	16.081	18.491	0.2857	0.1373	0.2197	0.1373	0.3570	12.10	.0242	.28899	44
46	6.578	12.742	0.134	14.012	16.329	19.491	0.2951	0.1478	0.2293	0.1478	0.3771	14.10	.0282	.31185	46
48	7.100	12.792	0.146	14.094	16.577	20.491	0.3045	0.1591	0.2387	0.1591	0.3978	16.11	.0321	.33629	48
50	7.658	12.843	0.158	14.176	16.825	21.491	0.3139	0.1711	0.2481	0.1711	0.4192	18.11	.0361	.36240	50
52	8.256	12.894	0.170	14.258	17.073	22.491	0.3233	0.1839	0.2575	0.1839	0.4414	20.11	.0400	.39028	52
54	8.894	12.944	0.185	14.340	17.321	23.491	0.3327	0.1976	0.2669	0.1976	0.4645	22.12	.0439	.42004	54

续表

温度 $t, ^\circ\text{F}$	饱和湿度 $H_s \times 10^3$		cu.ft./lb干空气体积				B.t.u./lb干空气焓				B.t.u./ $(^\circ\text{F})(\text{lb.d干空气焓})$				冷 凝 水			温度 $t, ^\circ\text{F}$
	v_a	v_{as}	v_a	h_a	h_{as}	h_s	g_a	g_{as}	g_s	给 $\text{lb. } h_w$	$\text{lb. } h_w$	$\text{lb. } h_w$	$\text{lb. } h_w$	$\text{lb. } h_w$	$\text{lb. } h_w$	$\text{lb. } h_w$	$\text{lb. } h_w$	
56	12.995	0.200	13.195	13.452	10.39	23.84	0.02752	.02121	0.04883	24.12	0.0478	0.45176	56					
58	13.045	.216	13.261	13.932	11.19	25.12	.02855	.02276	.05131	26.12	.0517	.48558	58					
60	13.096	.233	13.329	14.413	12.05	26.46	.02948	.02441	.05389	28.12	.0555	.52159	60					
62	13.147	.251	13.398	14.893	12.96	27.85	.03040	.02616	.05656	30.12	.0594	.55994	62					
64	13.197	.271	13.468	15.374	13.94	29.31	.03132	.02803	.05935	32.12	.0632	.60073	64					
66	13.247	.292	13.539	15.855	14.98	30.83	.03232	.03002	.06225	34.11	.0670	.64411	66					
68	13.298	.315	13.613	16.335	16.09	32.42	.03314	.03213	.06527	36.11	.0708	.69019	68					
$H_s \times 10^3$																		
70	13.348	.339	13.687	16.816	17.27	34.09	.03405	.03437	.06842	38.11	.0746	.73915	70					
72	13.398	.364	13.762	17.297	18.53	35.83	.03495	.03675	.07170	40.11	.0784	.79112	72					
74	13.449	.392	13.841	17.778	19.88	37.66	.03585	.03928	.07513	42.10	.0821	.84624	74					
76	13.499	.422	13.921	18.259	21.31	39.57	.03675	.04197	.07872	44.10	.0859	.90470	76					
78	13.550	.453	14.003	18.740	22.84	41.58	.03765	.04482	.08247	46.10	.0896	.96665	78					
80	13.601	0.486	14.087	19.221	24.47	43.69	.03854	.04784	.08638	48.10	.0933	1.0323	80					
82	13.651	.523	14.174	19.702	26.20	45.90	.03943	.05105	.09048	50.09	.0970	1.1017	82					
84	13.702	.560	14.262	20.183	28.04	48.22	.04031	.05446	.09477	52.09	.1007	1.1752	84					
86	13.752	.602	14.354	20.663	30.00	50.66	.04119	.05807	.09926	54.08	.1043	1.2529	86					
88	13.803	.645	14.448	21.144	32.09	53.23	.04207	.06189	.10396	56.08	.1080	1.3351	88					
90	13.853	.692	14.545	21.625	34.31	55.93	.04295	.06596	.10890	58.08	.1116	1.4219	90					
92	13.904	.741	14.645	22.106	36.67	58.78	.04382	.07025	.11407	60.07	.1153	1.5135	92					
94	13.954	.795	14.749	22.587	39.18	61.77	.04469	.07480	.11949	62.07	.1188	1.6102	94					
96	14.005	.851	14.856	23.068	41.85	64.92	.04556	.07963	.12519	64.06	.1224	1.7123	96					
98	14.056	.911	14.967	23.548	44.68	68.23	.04643	.08474	.13117	66.06	.1260	1.8199	98					
100	14.106	.975	15.081	24.029	47.70	71.73	.04729	.09016	.13745	68.06	.1296	1.9333	100					
102	14.157	1.043	15.200	24.510	50.91	75.42	.04815	.09591	.14406	70.05	.1332	2.0528	102					
104	14.207	1.117	15.324	24.991	54.32	79.31	.04900	.1020	.1510	72.05	.1367	2.1786	104					
$H_s \times 10$																		
106	14.258	1.194	15.452	25.472	57.95	83.42	.04985	.1085	.1584	74.04	.1403	2.3109	106					
108	14.308	1.278	15.586	25.953	61.80	87.76	.05070	.1153	.1660	76.04	.1438	2.4502	108					