

UDC

中华人民共和国国家标准



P

GB 50028-2006

城镇燃气设计规范

Code for design of city gas engineering

GB 50028— 2006

2006-07-12 发布

2006-11-01 实施

中华人民共和国建设部
国家质量监督检验检疫总局

联合发布

中华人民共和国国家标准

城镇燃气设计规范

Code for design of city gas engineering

GB 50028— 2006

主编部门：中华人民共和国建设部

批准部门：中华人民共和国建设部

施行日期：2006年 11月 1日

中国建筑工业出版社

2006年 北京

中华人民共和国建设部公告

第 451 号

关于发布国家标准《城镇燃气设计规范》的公告

现批准《城镇燃气设计规范》为国家标准，编号为 GB50028-2006，自 2006 年 11 月 1 日起实施。其中，第 3.2.1 (1)、3.2.2、3.2.3、4.2.11 (3)、4.2.12、4.2.13、4.3.2、4.3.15、4.3.23、4.3.26、4.3.27 (8、10、11、12)、4.4.13、4.4.17、4.4.18 (4)、4.5.13、5.1.4、5.3.4、5.3.6 (7)、5.4.2 (1、3)、5.11.8、5.12.5、5.12.17、5.14.1、5.14.2、5.14.3、5.14.4、6.1.6、6.3.1、6.3.2、6.3.3、6.3.8、6.3.11 (2、4)、6.3.13、6.3.15 (1、3)、6.4.4 (2)、6.4.11、6.4.12、6.4.13、6.5.3、6.5.4、6.5.5 (2、3、4)、6.5.7 (5)、6.5.12 (2、3、6)、6.5.13、6.5.19 (1、2)、6.5.20、6.5.22、6.6.2 (6)、6.6.3、6.6.10 (2、5、7)、6.7.1、7.1.2、7.2.2、7.2.4、7.2.5、7.2.9、7.2.16、7.2.21、7.4.1 (1)、7.4.3、7.5.1、7.5.3、7.5.4、7.6.1、7.6.4、7.6.8、8.2.2、8.2.9、8.2.11、8.3.7、8.3.8、8.3.9、8.3.10、8.3.12、8.3.14、8.3.15、8.3.19 (1、2、4、6)、8.3.26、8.4.3、8.4.4、8.4.6、8.4.10、8.4.12、8.4.15、8.4.20、8.5.2、8.5.3、8.5.4、8.6.4、8.7.4、8.8.1、8.8.3、8.8.4、8.8.5、8.8.11 (1、2、3)、8.8.12、8.9.1、8.10.2、8.10.4、8.10.8、8.11.1、8.11.3、9.2.4、9.2.5、9.2.10、9.3.2、9.4.2、9.4.13、9.4.16、9.5.5、9.6.3、10.2.1、10.2.7 (3)、10.2.14 (1)、10.2.21 (2、3、4)、10.2.23、10.2.24、10.2.26、10.3.2 (2)、10.4.2、10.4.4 (4)、10.5.3 (1、3、5)、10.5.7、10.6.2、10.6.6、10.6.7、10.7.1、10.7.3、10.7.6 (1) 条 (款) 为强制性条文，必须严格执行。原《城镇燃气设计规范》GB50028-93 同时废止。

本规范由建设部标准定额研究所组织中国建筑工业出版社出版发行。

中华人民共和国建设部
二〇〇六年七月十二日

前 言

本规范是根据建设部《关于印发〈2000 至 2001 年度工程建设国家标准制订、修订计划〉的通知》（建标[2001]87 号）的要求，对《城镇燃气设计规范》GB50028-93（指已经局部修订后的 1998 年版本）进行的全面修订。

本规范由建设部负责主编，具体由中国市政工程华北设计研究院会同城镇燃气行业生产企业、设计院和相关生产厂等有关单位共同修订。

本规范共分 10 章和 7 个附录，其主要内容有：总则、术语、用气量和燃气质量、制气、净化、燃气输配系统、压缩天然气供应、液化石油气供应、液化天然气气化站和燃气的应用等。规范修订工作分为两步进行：第一步为了适应西气东输工程中城镇燃气工程的急需，对总则、用气量和燃气质量、燃气输配系统三章先行修订，已于 2002 年 8 月完成报批并经建设部批准颁布实施；第二步修订内容为其余七章，是这次送审的。

本规范修订的主要内容有：

1、在用气量的计算中，扩大了用气范围（有条件时，应包括采暖通风和空调、燃气汽车用气量）；删除了居民生活和商业用户用气量指标；提出了采暖用气量的计算原则。

2、在燃气质量中，补充和调正了对天然气的质量要求；对采用液化石油气与空气的混合气，提出了质量安全指标；进一步提出了对燃气加臭的标准。

3、在制气和净化中，围绕人工煤气生产，主要补充了二段发生炉制气、轻油制气、天然气改制、一氧化碳变换和煤气脱水，并对主要生产场所火灾及爆炸危险分类等级等规范条文进行了修订。

4、在燃气输配系统中：提高了城镇燃气管道压力至 4.0Mpa，吸收了英国气体工程学会标准 IGE/TD/I 和美国联邦法规第 49 号 192 部分、美国联邦标准 ANSISME B31.8 等先进标准成果，对高压燃气管道敷设、管道结构设计做了规定，补充了新型管材、地上燃气管道敷设，门站、储配站设计和调压站设置形式、管道水力计算等。

5、在新增压缩天然气供应中，重点包含压缩天然气加气站、储配站、瓶组供气站及配套设施要求。

6、在液化石油气供应中，补充了液化石油气和空气的混气站、气化站、瓶组气化站及瓶装供应站

等有关内容。

7、在新增液化天然气气化站中，重点内含储罐与站外、建、构筑物的防火间距，站内总平面布置防火间距及配套设施等要求。

8、在燃气的应用中，补充了新型管材，燃气管道和燃气用具在地下室、半地下室和地上密封室内的敷设要求，室内燃气管道的暗设，燃气的安全监控设施及燃烧烟气的排除等。

为了便于审查，本规范在印刷上特意在新增（或修改）的条款文字下面划上实线，未划上实线的为《城镇燃气设计规范》GB50028-93（98年版）的原有条款。考虑到章节之间的联系和相互引用及章节条号的变化，现将已经审查批准颁发实施的总则、用气量和燃气质量、燃气输配系统三章和这次送审的七章合编在一起。

对于本规范需要修改和补充之处，请将意见和有关资料寄送：天津市气象台路 中国市政工程华北设计研究院 城镇燃气设计规范国家标准管理组，邮政编码：300074，以便今后修订时参考。

本规范主编单位、参编单位及主要草人：

主编单位：中国市政工程华北设计研究院

参编单位：上海市煤气公司

沈阳市煤气总公司

成都市煤气总公司

北京市煤气热力工程设计院

苏州城建环保学院

主要草人：金石坚 陈贤仁 冯长海 戚大明 高 勇

梁安馨 王昌道 沈仲棠 严铭卿 宁怀芳

粟锦康 龙惠琼 刘振华 李天凡 李振玖

陈文桂 赵圭复 朱芝芳 苗树园

目 次

1、总则（本章已审查批准实施）	1-1
2、术语	2-1
3、用气量和燃气质量（本章已审查批准实施）	3-1
3.1 用气量	3-1
3.2 燃气质量	3-1
4、制气	4-1
4.1 一般规定	4-1
4.2 煤的干馏制气	4-1
4.3 煤的气化制气	4-7
4.4 <u>重油低压间歇循环催化裂解制气</u>	4-11
4.5 <u>轻油低压间歇循环催化裂解制气</u>	4-13
4.6 <u>液化石油气低压间歇循环催化裂解制气</u>	4-15
4.7 <u>天然气低压间歇循环催化改制制气</u>	4-17
4.8 调峰	4-18
5、净化	5-1
5.1 一般规定	5-1
5.2 煤气的冷凝冷却	5-1
5.3 煤气排送	5-2
5.4 焦油雾的脱除	5-3
5.5 硫酸吸收法氨的脱除	5-4
5.6 水洗涤法氨的脱除	5-5
5.7 煤气最终冷却	5-6
5.8 粗苯的吸收	5-6
5.9 萘的最终脱除	5-7

5.10 湿法脱硫	5-7
5.11 常压氧化铁法脱硫	5-9
5.12 <u>一氧化碳的变换</u>	5-10
5.13 <u>煤气脱水</u>	5-11
5.14 放散和的液封	5-11
6、燃气输配系统（本章已审查批准实施）	6-1
6.1 一般规定	6-1
6.2 <u>燃气管道计算流量和水力计算</u>	6-2
6.3 <u>压力不大于 1.6Mpa 的室外燃气管道</u>	6-4
6.4 <u>压力大于 1.6Mpa 的室外燃气管道</u>	6-9
6.5 <u>门站和储备站</u>	6-16
6.6 调压站与调压装置	6-24
6.7 钢质燃气管道和储罐的防腐	6-31
6.8 监控及数据采集	6-31
7、压缩天然气供应	7-1
7.1 <u>一般规定</u>	7-1
7.2 <u>天然气压缩加气站</u>	7-1
7.3 <u>压缩天然气储罐站</u>	7-7
7.4 <u>压缩天然气瓶组供气站</u>	7-8
7.5 <u>管道及附件</u>	7-9
7.6 <u>消防设施及给排水</u>	7-10
7.7 <u>供电和电气防爆、防雷、防静电</u>	7-11
7.8 <u>建筑物和环保</u>	7-11
8、液化石油气供应	8-1
8.1 一般规定	8-1
8.2 液态液化石油气运输	8-1

8.3 液化石油气供应基础	8-4
8.4 气化站和混气站	8-11
8.5 瓶组气化站	8-16
8.6 瓶装液化石油气供应	8-17
8.7 用户	8-19
8.8 管道及附件、储罐、容器和检测仪表	8-20
8.9 建、构筑的防火、防爆	8-22
8.10 消防给水、排水和灭火器材	8-23
8.11 电气	8-25
8.12 通信和绿化	8-26
9、液化天然气气站	9-1
9.1 一般规定	9-1
9.2 液化天然气气化站	9-1
9.3 液化天然气瓶组气化站	9-3
9.4 管道及附件、罐、容器、气化器、气体加热器和检测仪表	9-4
9.5 建、构筑物的防火、防爆	9-6
9.6 消防给水、排水和灭火器材	9-6
9.7 电气防爆、防雷和防静电	9-8
10、燃气的应用	10-1
10.1 一般规定	10-1
10.2 室内燃气管道	10-1
10.3 燃气的计量	10-10
10.4 居民生活用气	10-12
10.5 商业用气	10-14
10.6 工业企业生产用气	10-16
10.7 燃烧烟气的排除	10-18

10.8 <u>燃气的监控设施及防雷、防静电</u>	10-20
附录 A <u>制气车间主要生产场所火灾及爆炸危险区域等级</u>	11-1
附录 B <u>煤气净化车间主要生产场所火灾及爆炸危险区域等级</u>	11-3
附录 C <u>燃气管道摩擦阻力计算</u>	11-4
附录 D <u>燃气输配系统生产区用电场所的爆炸危险区域等级和范围的划分</u>	11-6
附录 E <u>液化石油气站用电场所爆炸危险区域等级和范围的划分</u>	11-10
附录 F 居民生活用燃具的同时工作系数 K	11-14
附录 G 本规范用词说明.....	11-15

1 总则

1.0.1 为使城镇燃气工程设计符合安全生产、保证供应、经济合理和保护环境的要求，制定本规范。

1.0.2 本规范适用于向城市、乡镇或居民点供给居民生活、商业、工业企业生产、采暖通风和空调等各类用户作燃料用的新建、扩建或改建城镇燃气工程设计。

注：1 本规范不适用于城镇燃气门站以前的长距离输气管道工程，但由长距离输报管道气体分输站至城镇门站（或大用户）且管道设计压力不大于 4.0Mpa 的管道工程设计，宜按本规范执行；

2 本规范不适用于工业企业自建供生产工艺用且燃气质量不符合本规范质量要求的燃气工程设计，但自建供生产工艺用且燃气质量符合本规范要求的燃气工程设计，可按本规范执行。

3 本规范不适用于海洋和内河轮船、铁路车辆、汽车等运输工作上的燃气装置设计。

1.0.3 城镇燃气工程设计，应在不断总结生产、建设和科学实验的基础上，积极采用行之有效的新工艺、新技术、新材料和新设备，做到技术先进、经济合理。

1.0.4 城镇燃气工程规划设计应遵循我国的能源政策，根据城镇总体规划进行设计，并应与城、镇的能源规划、环保规划、消防规划等相结合。

1.0.5 城镇燃气工程设计，除应遵守本规范外，尚应符合国家现行的有关强制性标准的规定。

2 术 语

2.0.1 城镇燃气 city gas

城市、乡镇或居民点中，从地区性的气源点，通过输配系统供给居民生活、商业、工业企业生产、采暖通风和空调等各类用户公用性质的，且符合本规范燃气质量要求的燃气。城镇燃气一般包括天然气、液化石油气和人工煤气（人工煤气又简称为煤气）。

2.0.2 居民生活用气 gas for domestic use

用于居民家庭炊事及制备热水等的燃气（不包括采暖通风和空调用气）。

2.0.3 商业用气 gas for commercial use

用于商业用户（含公共建筑用户）生产和生活的燃气（不包括采暖通风和空调用气）。

2.0.4 基准气 reference gas

代表某种燃气的标准气体。

2.0.5 加臭剂 odorant

一种具有强烈气味的有机化合物或混合物。当以很低的浓度加入燃气中，使燃气有一种特殊的、令人不愉快的警示性臭味，以便泄漏的燃气在达到其爆炸下限 20% 或达到对人体允许的有害浓度时，即被察觉。

2.0.6 直立炉 vertical retort

指 W-D 式连续式直立炭化炉的简称。

2.0.7 自由膨胀序数 free swelling number (index)

是表示煤的粘结性的一项指标。这项指标是我国评价煤质量指标之一。

2.0.8 葛金指数 Gray-king index

是表示煤的结焦性的一项指标。这项指标是我国评价煤质量指标之一。

2.0.9 罗加指数 Roga index

是表示煤的粘结能力的一项指标。这项指标是我国评价煤质量指标之一。

2.0.10 煤的化学反应性 (a) chemical reactivity of coal

是表示在一定温度下，煤与 CO_2 互相作用，将 CO_2 还原成 CO 的反应能力的一项指标，是我国评价气化用煤的质量指标之一。

2.0.11 煤的热稳定性 (TS) thermal stability of coal

是指煤块在高温作用下（燃烧或气化过程中）保持原来粒度的性质（即对热的稳定程度）的一项指标，是我国评价块煤质量指标之一。

2.0.12 气焦 gas coke

是焦炭的一种，其质量低于冶金焦或铸造焦，直立炉所生产的焦一般称为气焦，当焦炉大量配入气煤时，所产生的低质的焦炭也是气焦。

2.0.13 电气滤清器 electric filter

用高压直流电除去煤气中焦油和灰尘的设备。

2.0.14 调度气 peak shaving gas

指为了平衡用气量高峰，供做调度手段使用的辅助性气源和储气。

2.0.15 计算月 design month

指一年中逐月平均的日用气量中出现最大值的月份。

2.0.16 月高峰系数 maximum uneven factor of monthly consumption

计算月的平均日用气量和年的日平均用气量之比。

2.0.17 日高峰系数 maximum uneven factor of daily consumption

计算月中的日最大用气量和该日日平均用气量之比。

2.0.18 小时高峰系数 maximum uneven factor of hourly consumption

计算月中最大用气量日的小时最大用气量和该日平均小时用气量之比。

2.0.19 低压储气罐 low pressure gasholder

工作压力（表压）在 10kPa 以下依靠容积变化储存燃气的储气罐。分为湿式储气罐和干式储气罐两种。

2.0.20 高压储气罐 high pressure gasholder

工作压力大于 0.4MPa 依靠压力变化储存燃气的储气罐。又称为固定容积储气罐。

2.0.21 调压装置 regulator device

包括调压器及其附属设备。将较高燃气压力降至所需的较低压力调压单元总称。

2.0.22 调压站 regulator station

包括调压装置及调压室的建筑物或构筑物等。将调压装置放置于专用的调压室建筑物或构筑物中，承担用气压力的调节。

2.0.23 调压箱（调压柜） regulator box

包括调压装置和铁箱。将调压装置放置于专用箱子中，设于用气建筑物附近，承担用气压力的调节。悬挂式和地下式箱称为调压箱，落地式箱称为调压柜。

2.0.24 重要的公共建筑 important public building

指性质重要、人员密集，发生火灾后损失大、影响大、伤亡大的公共建筑物。如省市级以上的机关办公楼、电子计算机中心、通讯中心以及体育馆、影剧院、百货大楼等。

2.0.25 用气建筑的毗连建筑物 building adjacent to building supplied with gas

指与用气建筑物紧密相连又不属于同一个建筑结构整体的建筑物，也称附属建筑物。

2.0.26 单独用户 individual user

指主要有一个专用用气点，如一个锅炉房、一个食堂或一个车间等的用气单位。

2.0.27 压缩天然气 compressed natural gas (CNG)

指压缩到压力大于或等于 10MPa 且不大于 25MPa 的气态天然气，用作车用燃料或供小规模城镇燃气用户使用。

2.0.28 压缩天然气储配站 CNG distribution station

压缩天然气用汽车拖挂气瓶车或运输气瓶组至本站，在此卸气、加热、调压、储存、计量、加臭后，送入城镇燃气输配管道。

2.0.29 压缩天然气瓶组供应站 station for CNG cylinder group supply

压缩天然气用汽车运输气瓶组至本站，采用气瓶组作为储气设施，在此卸气、调压、计量和加臭后，送入城镇燃气输配管道。

2.0.30 液化石油气供应基地 LPG supply base

城镇液化石油气储存站，储配站和灌瓶站的统称。

2.0.31 液化石油气储存站 LPG storage station

液化石油气储存基地，其主要功能是储存液化石油气，并将其输送给灌瓶站、气化站和混气站。

2.0.32 液化石油气储配站 LPG storage and filling station

兼有液化石油气储存站和灌瓶站两者全部功能的基地。

2.0.33 液化石油气灌站 LPG filling plant

液化石油气灌瓶站的主要功能是进行液化石油气灌瓶作业，并将其送至瓶装供应站或用户。也可灌装汽车槽车，并将其送至气化站和混气站。

2.0.34 气化站 vaporizing station

指采用自然或强制气化方法，使液化石油气由液态转变为气态进行供气的设施。

2.0.35 混气站 mixing station

指生产液化石油气混合气进行供气的设施。

2.0.36 液化石油气混合气 LPG-air mixture

指以液化石油气与空气或其它发热值低的可燃气体混配在一起，并符合城镇燃气气质指标要求的燃气。

2.0.37 全压力式储罐 fully pressurized storage tank

液化石油气在常温和较高压力下的液态储罐。

2.0.38 半冷冻式储罐 semi-refrigerated storage tank

液化石油气在较低温度和较低压力下的液态储罐。

2.0.39 全冷冻式储罐 fully refrigerated storage tank

液化石油气在低温常压下的液态储罐。

2.0.40 液化石油气瓶装供应站 bottled LPG delivered station

其功能是将来自罐瓶站或储配站的瓶装液化石油气送至各配送站、供应点或销售给居民、商业等用户。

2.0.41 单瓶供应系统 supply system of single cylinder

配有 2 个或 2 个以下 15kg 气瓶的用户供应系统。

2.0.42 瓶组供应系统 supply system of cylinder group

配有 2 个以上 15kg 和 2 个或 2 个以上 50kg 气瓶的用户供应系统。

2.0.43 液化天然气 liquefied natural gas (LNG)

经加工后被液化的天然气。其主要组份为甲烷，组份可能含有少量的乙烷、丙烷、氮和通常存在于天然气中的其它组份。

2.0.44 液化天然气气化站 LNG vaporizing station

液化天然气用汽车槽车、火车槽车或小型运输船运至本站、经卸气、储存、气化、调压、计量和加臭后，送入城镇燃气输配管道。又称为液化天然气卫星站 (LNG satellite plant)。

2.0.45 管道暗设 (piping concealment)

管道敷设的方式。暗设包括暗埋 (直埋在墙体、地面内) 和暗封 (在管道井、吊顶内、管沟内、装饰层内贴墙敷设)。

2.0.46 引入管 service pipe

指从室外配气支管引向用户室内燃气总阀门 (当无总阀门时，指室内地面 1m 高处) 之间的管道。

3 用气量和燃气质量

(本章已审查批准实施)

3.1 用气量

3.1.1 设计用气量应根据当地供气原则和条件确定，包括下列各种气量：

- 1、居民生活用气量；
- 2、商业用气量；
- 3、工业企业生产用气量；
- 4、采暖通风和空调用气量；
- 5、燃气汽车用气量；
- 6、其他气量。

注：当电站采用城镇燃气发电或供热时，尚应包括电站用气量。

3.1.2 各种用户的燃气设计用气量，应根据燃气发展规划和用气量指标确定。

3.1.3 居民生活和商业的用气量指标，应根据当地居民生活和商业用气量的统计分析确定。

3.1.4 工业企业生产的用气量，可根据实际燃料消耗折算，或按同行业的用气量指标分析确定。

3.1.5 采暖和空调用气量指标，可按国家现行标准《城市热力网设计规范》CJJ34 或当地建筑物耗热量指标确定。

3.1.6 燃气汽车用气量指标，应根据当地燃气汽车种类、车型和使用量的统计分析确定。当缺乏用气量的实际统计资料时，可按已有燃气汽车城镇的用气量指标分析确定。

3.2 燃气质量

3.2.1 城镇燃气质量指标应符合下列要求：

- 1、城镇燃气（应按基准气分类）的发热量和组分的波动应符合城镇燃气互换的要求；
- 2、城镇燃气偏离基准气的波动范围宜按现行的国家标准《城市燃气分类》GB/T13611 的规定采用，并应适当留有余地。

3.2.2 采用不同种类的燃气除应符合第 3.2.1 条外，还应分别符合下列第 1—4 款的规定。

1、天然气的质量指标应符合下列规定：

1) 天然气发热量、总硫和硫化氢含量、水露点指标应符合现行国家标准《天然气》**GB17820**的一类气或二类气的规定；

2) 在天然气交接点的压力和温度条件下；

天然气的烃露点应比最低环境温度低 5℃；

天然气中不应有固态、液态或胶状物质。

2、液化石油气质量指标应符合现行国家标准《油气田液化石油气》**GB9052.1** 或《液化石油气》**GB11174** 的规定；

3、人工煤气质量指标应符合现行国家标准《人工煤气》**GB13612** 的规定；

4、液化石油气与空气的混合气做主气源时，液化石油气的体积分数应高于其爆炸上限的 2 倍，且混合气的露点温度应低于管道外壁温度 5℃。硫化氢含量不应大于 20mg/m³。

注：本条各款指标的气体体积的标准参比条件是 101.325kPa，0℃。

3.2.3 城镇燃气应具有可以察觉的臭味，燃气中加臭剂的最小量应符合下列规定：

1、无毒燃气泄漏到空气中，达到爆炸下限的 20%时，应能察觉；

2、有毒燃气泄漏到空气中，达到对人体允许的有害浓度时，应能察觉；

对于以一氧化碳为有毒成分的燃气，空气中一氧化碳含量达至 0.02%(体积分数)时，应能察觉。

3.2.4 城镇燃气加臭剂应符合下列要求：

1、加臭剂和燃气混合在一起后应具有特殊的臭味。

2、加臭剂不应对人体、管道或与其接触的材料有害。

3、加臭剂的燃烧产物不应对人体呼吸有害，并不应腐蚀或伤害与此燃烧产物经常接触的材料。

4、加臭剂溶解于水的程度不应大于 2.5%（质量分数）。

5、加臭剂应有在空气中应能察觉的加臭剂含量指标。

4 制气

4.1 一般规定

4.1.1 本章适用于煤的干馏制气、煤的气化制气与重、轻油催化裂解制气及天然气改制等工程设计。

4.1.2 各制气炉型和台数的选择，应根据制气原料的品种，供气规模及各种产品的市场需要，按不同炉型的特点，经技术经济比较后确定。

4.1.3 制气车间主要生产场所火灾及爆炸危险区域等级划分应符合本规范附录 A 的规定。

4.1.4 制气车间的“三废”处理要求除按本章有关条文规定外，还应符合现行国家有关标准和规范的规定。

4.1.5 各类制气炉型及其辅助设施的场地布置除按本章有关条文规定以外，还应符合现行国家标准《工业企业总平面设计规范》GB50187。

4.2 煤的干馏制气

4.2.1 煤的干馏炉装炉煤的质量指标，应符合下列要求：

1、直立炉：

挥发分（干基）	>25%；
坩埚膨胀序数	1 ¹ / ₂ —4；
葛金指数	F—G ₁ ；
灰分（干基）	<25%；
粒度	<50mm（其中小于 10mm 的含量应小于 75%）

注：1、生产铁合金焦时，应选用低灰分、弱粘结的块煤。

灰分（干基）	<10%
粒度	15—50mm
热稳定性（TS）	>60%

2、生产电石焦时，应采用灰分小于 10%的煤种，粒度要求与直立炉装炉煤粒度相同。

3、当装炉煤质量不符合上述要求时，应做工业性的单炉试验。

2、焦炉：

挥发分（干基） 24%—32%；

胶质层指数 (Y)	<u>13—20mm;</u>
焦块最终收缩度 (X)	28—33mm;
粘结指数	<u>58—72;</u>
水分	<u><10%;</u>
灰分 (干基)	<u>≤11%;</u>
硫分 (干基)	<1%;
粒度 (<3mm 的含量)	75%—80%。

注：1、数据仅指出范围，最终按配煤试验结果确定。

2、采用焦炉炼制气时，其灰分（干基）可小于 16%。

3、采用焦炉炼制冶金或铸造焦时，应按焦炭的质量要求决定配煤的质量指标。

4.2.2 采用直立炉制气的煤准备流程、应设破碎和配煤装置。

采用焦炉制气的煤准备宜采取先配煤后粉碎装置。

4.2.3 原料煤的装卸和倒运应采用机械化运输设备。卸煤设备的能力，应按日用煤量、供煤不均衡程度和供煤协议的卸煤时时间确定。

4.2.4 储煤场地的操作容量应按来煤方式不同宜按 10—40d 的用煤量确定。其操作容量系数，宜采取 65%~70%。

4.2.5 配煤槽和粉碎机室的设计，应符合下列要求：

1、配煤槽总容量，应根据日用煤量和允许的检修时间等因素确定；

2、配煤槽的个数，应根据采用的煤种数、配煤比和煤的更换等因素确定；

3、在粉碎装置前，必须设置电磁分离器；

4、粉碎机室必须设置除尘装置和其他防尘措施，使粉碎机室的含尘量减少到 10mg/m³ 以下。排入室外大气中的粉尘最高允许浓度标准为 150mg/m³；

5、粉碎机应采用隔音、消声、吸声、减振以综合控制噪音等措施，使生产车间及作业场所的噪音 A 声级不得超过 90dB。

4.2.6 煤准备流程的各胶带运输及其相连的运转设备之间，应设联锁集中控制装置。

4.2.7 每座直立炉顶层的储煤仓总容量，宜按 36h 用煤量计算。辅助煤箱的总容量，应按 2h 用煤量计算。储焦仓的总容量、宜按一次加满四门炭化室的装焦量计算。

焦炉的储煤塔，宜按两座炉共用一个设计，其总容量应按 12—16h 用煤量计算。

4.2.8 煤干馏的主要产品的产率指标，可按表 4.2.8 采用：

表 4.2.8 煤干馏的主要产品的产率指标

主要产品名称	单位	产率指标	
		直立炉	焦炉
煤气	m ³ /t	350-380	320-340
全焦	%	71-74	72-76
焦油	%	3.3-3.7	3.2-3.7
硫铵	%	0.9	1.0
粗苯	%	0.8	1.0

注：1、直立炉煤气其低热值为 16.3MJ/m³；

2、焦炉煤气其低热值为 17.9MJ/m³；

3、直立炉水分为 7%的煤计；

4、焦炉为干煤计。

4.2.9 焦炉的加热煤气系统，宜采用复热式。

4.2.10 煤干馏炉的加热煤气，宜采用发生炉（含两段发生炉）或高炉煤气。

发生炉煤气热值应符合现行国家标准《发生炉煤气站设计规范》GB50195 的规定。

煤干馏炉的耗热量指标，宜按表 4.2.10 选用。

表 4.2.10 煤干馏炉的耗热量指标[kJ/kg（煤）]

加热煤气种类	焦炉			直立炉	适用范围
	炭化室有效容积（m ³ ）				
	>20	≈10	<6	—	
焦炉煤气	2340	2600	2930	—	作为计算 生产消耗用
发生炉煤气	2640	2930	3260	3010	
焦炉煤气	2570	2850	3180	—	作为计算 加热系统设备用
发生炉煤气	2850	3140	3470	—	

注：1、直立炉的指标系按发生炉热煤计算，其煤气含量不大于 300mg/m³ 温度不小于 350℃。

焦炉的指标系按发生炉冷煤气计算。其煤气含尘量小于 15mg/m³，含焦油量小于 20mg/m³，温度小于 35℃。

2、水分为 7%的煤计。

4.2.11 加热煤气管道的设计应符合下列要求：

1、当焦炉采用发生炉煤气加热时，加热煤气管道上宜设置混入回炉煤气装置；当焦炉采用回炉煤气加热时，加热煤气管道上宜设置煤气予热器；

2、应设置压力自动调节装置和流量计；

3、必须设置低压报警信号装置，其取压点应设在压力自动调节装置的蝶阀前的总管上。管道末端应设爆破膜；

4、应设置蒸汽清扫和水封放散装置；

5、加热煤气的总管的敷设，宜采用架空方式。

4.2.12 直立炉、焦炉桥管上必须设置低压氨水喷洒装置。直立炉的荒煤气管或焦炉集气管上必须设置煤气放散管，放散管出口应设点火燃烧装置。

焦炉上升管盖及桥管与水封阀承插处应采用水封装置。

4.2.13 炉顶荒煤气管，应设压力自动调节装置。调节阀前必须设置氨水喷洒设施。调节蝶阀与煤气鼓风机室应有联系信号和自控装置。

4.2.14 直立炉炉顶捣炉与炉底放焦之间应有联系信号。焦炉的推焦车、拦焦车、熄焦车的电机车之间宜设置可靠的联锁装置以及熄焦车控制推焦杆的事故刹车装置。

4.2.15 焦炉宜设高压氨水无烟加煤装置和上升管隔热装置。

4.2.16 氨水喷洒系统的设计，应符合下列要求：

1、低压氨水的喷洒压力，不应低于 0.15MPa。氨水的总耗用量指标应按表 4.2.16-1 选用；

2、直立炉的氨水总管，应布置成环形；

3、低压氨水应设事故用水管；

4、焦炉无烟装煤用高压氨水的总耗用量为低压氨水总用量的 3.4%—3.6%，其喷洒压力等级应按表 4.2.16-2 选用。

表 4.2.16-1

氨水的总耗用量指标[m³/t (煤)]

炉型	直立炉	焦炉			
		炭化室有效容积(m ³)			
		>20		≈10	<6
		单集气管	双集气管		
氨水总耗用量	4	6	8	6—6.5	7—8

注：1、直立炉水分为 7% 的煤计；

2、焦炉为干煤计。

表 4.2.16-2

氨水喷洒压力等级 (MPa)

焦炉	炭化室有效容积(m ³)	
	>20	≤10
压力等级	<u>≥1.8—2.7</u>	1.5— <u>1.8</u>

4.2.17 直立炉废热锅炉的设备应符合下列规定：

- 1、每座直立炉的废热锅炉，应设置在废气总管附近；
- 2、废热锅炉的废气进口温度，宜取 800—900℃，废气出口温度宜取 200℃；
- 3、废热锅炉宜设置 1 台备用；
- 4、废热锅炉应有清灰与检修的空间；
- 5、废热锅炉的引风机应采取防震措施。

4.2.18 直立炉排焦和熄焦系统的设计，应符合下列要求：

1、直立炉采用连续的水熄焦，熄焦水的总管，应布置成环形。熄焦水应循环使用，其用水量宜按 3—4m³/t (水分为 7% 的煤) 计算；

2、排焦传动装置应采用可变调速电机控制；

3、排焦箱的容量，宜按 4h 的排焦量计算；

采用弱粘结性煤时，应设排焦控制器；

4、排焦门的启闭，应采用机械化装置；

5、排出的焦炭运出车间以前，应有大于 80s 的沥水时间。

4.2.19 焦炉宜采用湿法熄焦方式，并应设自动控制装置。熄焦塔内应设置捕尘装置。

熄焦水应循环使用，其用水量宜按 $2\text{m}^3/\text{t}$ （干煤）计算。熄焦时间宜为 90—120 秒。

粉焦沉淀池的有效容积应保证熄焦水有足够的沉淀时间。清除粉焦沉淀池内的粉焦应采用机械化措施。

注：大型焦化厂有条件的应采用干法熄焦装置。

4.2.20 当熄焦使用生化尾水时，其水质应符合下列要求：

酚 $\leq 0.5\text{mg/L}$ ；

$\text{CN}^- \leq 0.5\text{mg/L}$ ；

$\text{COD}_{\text{Cr}} \leq 350\text{mg/L}$ 。

4.2.21 焦炉的焦台设计宜符合下列要求：

- 1、每两座焦炉宜设置 1 个焦台；
- 2、焦台的宽度，宜为炭化室高度的两倍；
- 3、焦台上焦炭的停留时间，不宜小于 30min；
- 4、焦台的水平倾角，宜为 28° 。

4.2.22 焦炭处理系统，宜设置筛焦楼及其储焦场地或储焦设施。

筛焦楼内应设有除尘通风设施。

焦炭筛分设施，宜按筛分后的粒度大于 40mm、40-25mm、25-10mm 和小于 10mm，共 4 级设计。

注：生产冶金、铸造焦时，焦炭筛分设施宜增大 60mm 或 80mm 的一级。生产铁合金时，焦炭筛分设施宜增加 10—5mm 和小于 5mm 两级。

4.2.23 筛焦楼内储焦仓总容量的确定，应符合下列要求：

- 1、直立炉的储焦仓，宜按 10—12h 产焦量计算；
- 2、焦炉的储焦仓，宜按 6—8h 产焦量计算。

4.2.24 储焦场的地面，应做人工地坪并应设排水设施。

4.2.25 独立炼焦制气厂储焦场的操作容量应按焦炭销售运输方式不同采用 15—20d 产焦量。

4.2.26 自产的中、小块气焦，宜用于生产发生炉煤气。自产的大块气焦，宜用于生产水煤气。

4.3 煤的气化制气

4.3.1 本节适用于下列炉型的煤的气化制气：

- 1、煤气发生炉：两段煤气发生炉；
- 2、水煤气发生炉：两段水煤气发生炉；
- 3、流化床水煤气炉。

注：1、煤气发生炉、两段煤气发生炉为连续气化炉；水煤气发生炉、两段水煤气发生炉、流化床水煤气炉为间歇循环气化炉。

- 2、鲁奇高压气化炉暂不包括在本规范内。

煤的气化制气宜作为人工煤气气源厂的辅助（加热）和掺混用气源，如需作为城市的主气源，必须采取有效措施，使煤气组分中一氧化碳含量和煤气热值等达到现行国家标准《人工煤气》GB13612 质量标准。

4.3.2 气化用煤的主要质量指标应符合表 4.3.2 的规定。

4.3.3 煤场的储煤量，应根据煤源远近，供应的不均衡性和交通运输方式等条件确定，宜采用 10—30d 的用煤量；当作为辅助、调峰气源使用本厂焦炭时，宜小于 1d 的用煤量。

4.3.4 当气化炉按三班制时，储煤斗的有效储量应符合表 4.3.4 的要求。

表 4.3.4 储煤斗的有效储量

备煤系统工作班制	储煤斗的有效储量
一班工作	20—22h 气化炉用煤量
二班工作	14—16h 气化炉用煤量

注：1、备煤系统不宜按三班工作。

- 2、用煤量应按设计产量计算。

4.3.5 煤气化后的灰渣宜采用机械化处理措施并进行综合利用。

4.3.6 煤气炉煤气低热值应符合下列规定：

- 1、煤气发生炉应不小于 $5\text{MJ}/\text{m}^3$ ；
- 2、两段发生炉，上段煤气应不小于 $6.7\text{MJ}/\text{m}^3$ ；
下段煤气应不大于 $5.44\text{MJ}/\text{m}^3$ 。

- 3、水煤气发生炉应不小于 $10\text{MJ}/\text{m}^3$ 。

表 4.3.2

气化用煤主要质量指标

指标项目	煤气发生炉	两段煤气发生炉	水煤气发生炉	两段水煤气发生炉	流化床水煤气炉
粒度 (mm)					
1、无烟煤	6—13, 13—25, 25—50	—	25—100	—	
2、烟煤	—	<u>20—40, 25—50, 30—60</u>	—	20—40, 25—50, 30—60	0—13 其中 1 以下<10%
3、焦炭	6—10, 10—25, 25—40	—	25—100	—	大于 13<15%
质量指标					
1、灰分 (干基)					
2、热稳定性 (TS) ₊₆		<25% (烟煤)			<35%
3、抗碎强度 (粒度大于 25mm)	<35% (气焦) <24 (无烟煤) >60%	>60% >60%	<33% (气焦) <24% (无烟煤) >60% >60%	25% (烟煤) >60% >60%	>55%
4、灰熔点 (ST)	>60%		>60%		>1200℃
5、全硫 (干基)				>1250℃	
6、挥发分 (干基)	>1200℃ (冷煤气)	>1250℃	>1300℃		<1%
7、罗加指数 (R.I)	>1250℃ (热煤气)	<1%		<1%	
8、自由膨胀序数 (F.S.I)	<1%	>20%	<1%	>20%	<45
9、煤的化学反应性 (a)		≤20 ≤2	<9%	≤20 ≤2	>30% (1000℃时)

注：1、发生炉入炉的无烟煤或焦，粒度可放宽选用相邻两级。

2、两段煤气发生炉、两段水煤气发生炉用煤粒度限使用其中的一级。

4、两段水煤气发生炉，上段煤气应不小于 13.5MJ/m³；

下段水煤气应不大于 10.8MJ/m³。

5、流化床水煤气炉宜为 9.4—11.3MJ/m³。

4.3.7 气化炉吨煤产气率指标，应根据选用的煤气发生炉炉型、煤种、粒度等因素综合考虑后确定。

对曾经用于气化的煤种，应采用其平均产气率指标；对未曾用于气化的煤种，应根据其气化试验报告的产气率确定。当缺乏条件时，可参照表 4.3.7 选用。

4.3.7 气化炉煤气产气率指标

原料	产气率 (m ³ /t) (干基)					灰份含量
	煤气发生炉	两段煤气发生炉	水煤气发生炉	两段水煤气发生炉	流水床水煤气炉	
无烟煤	3000—3400		1500—1700		900—1000	15—25
烟煤		1900—2300		800—1100		18—25
焦炭	3100—3400		1500—1650			13—21
气焦	2600—3000		1300—1500			25—35

4.3.8 气化炉组工作台数每 1—4 台宜另设一台备用。

4.3.9 水煤气发生炉、两段水煤气发生炉、每 3 台宜编为 1 组；流化床水煤气炉每 2 台宜编为 1 组；合用一套煤气冷却系统和废气处理及动力设备。

4.3.10 间歇循环气化炉的空气鼓风机的选择，应符合本规范第 4.4.9 条的要求；

4.3.11 间歇循环气化炉的煤气缓冲罐应有有机用直立式低压储气罐，其容积应为 0.5—1 倍煤气小时产气量，在蒸汽系统中应设置蒸汽蓄能器。并应设有备用的蒸汽系统。

4.3.12 煤气排送机和空气鼓风机的并联工作台数不宜超过 3 台，并应另设一台备用。

4.3.13 煤气洗涤塔出口温度宜小于 35℃，发生炉热煤气至用气设备前温度不应小于 350℃。

4.3.14 作为加热用的气化炉煤气中的灰尘和液态焦油等杂质含量，冷煤气应小于 20mg/m³；热煤气应小于 300 mg/m³。

4.3.15 采用无烟煤或焦炭作原料的气化炉，煤气系统中的电气滤清器应设有冲洗装置或能连续形成水膜的湿式装置。

4.3.16 煤气的冷却宜采用直接冷却。

冷却用水和洗涤用水应采用封闭循环系统。

冷循环水进口温度不宜大于 28℃，热循环水进口温度不宜小于 55℃。

4.3.17 废热锅炉和生产蒸汽的水夹套，其给水水质应符合现行的国家标准《低压锅炉水质标准》GB1576 中关于锅壳炉水质标准的规定。

4.3.18 当水夹套中水温小于或等于 100℃时，给水水质应符合现行国家标准《低压锅炉水质标准》GB1576 中关于热水锅炉水质标准的规定。

4.3.19 煤气净化设备、废热锅炉及管道应设在散管和吹扫管接头，其位置应能使设备内的介质吹净；当净化设备相联处无隔断装置时，可仅在较高的设备上装设放散管。

设备和煤气管道放散管的接管上，应设取样嘴。

4.3.20 放散管管口高度应符合下列要求：

- 1、高出管道客设备及其走台 4m，并离开地面不小于 10m；
- 2、厂房内或距厂房 10m 以内的煤气管道和设备上的放散管管口，高出厂房顶 4m。

4.3.21 煤气系统中应设置可靠的隔断煤气装置，并应设置相应的操作平台。

4.3.22 在电气滤清器上必须装有爆破阀。洗涤塔上应设有爆破阀，其装设位置应符合下列要求：

- 1、装在设备薄弱处或易受爆破气浪直接冲击的位置；
- 2、离地面的净空高度小于 2m 时，应设有防护措施；
- 3、爆破阀的泄压口不应正对建筑物的门或窗。

4.3.23 厂区煤气管道与空气管道应架空敷设。热煤气管道上应设有清灰装置。

4.3.24 空气总管末端应设有爆破膜。煤气排送机前的低压煤气总管上，应设爆破阀或泄压水封。

4.3.25 煤气设备水封的高度，不应小于表 4.3.25 的规定。

表 4.3.25 煤气设备水封有效高度

最大工作压力 (pa)	水封的有效高度 (mm)
<3000	最大工作压力 (以 Pa 表示) /10+150 但不得小于 250
3000—10000	最大工作压力 (以 Pa 表示) /10×1.5
>10000	最大工作压力 (以 Pa 表示) /10+150

注：发生炉煤气钟罩阀的放散水封的有效高度应等于煤气发生炉出口最大工作压力（以立柱表示）加 50mm。

4.2.26 生产系统应设置下列仪表和自动控制：

- 1、设置空气、蒸汽、给水和煤气等介质的计量装置；
- 2、设置气化炉进口空气压力检测仪表；

- 3、设置循环气化炉鼓风气的压力、温度测量仪表；
 - 4、设置连续气化炉进口饱和空气温度及其自动调节；
 - 5、设置气化炉进口蒸汽和出口煤气的温度压力检测仪表；
 - 6、两段气化炉上段出口煤气温度自动调节；
 - 7、汽包水位自动调节；
 - 8、设置循环气化炉的缓冲气罐的高、低位限位器分别与自动控制机和煤气排送机联锁装置，并应设报警装置；
 - 9、设置循环气化炉的高压水罐压力与自动控制机联锁装置，并应设报警装置；
 - 10、设置连续气化炉的煤气排送机（或热煤气直接用户如直立炉的引风机）与空气总管压力或空气鼓风机联锁装置，并应设报警装置；
 - 11、设置当煤气中含氧量大于 1%（体积）或电气滤清器的绝缘箱温度低于规定值、或电气滤清器出口煤气压力下降到规定值时，能立即切断高压电源装置，并应设报警装置；
 - 12、设置连续气化炉的低压煤气总管压力与煤气排送机联锁装置，并应设报警装置；
 - 13、设置气化炉的出灰，加煤的自动控制、相互联锁及报警装置；
 - 14、循环化系统自动装置的程序控制器的设计，应符合本规范第 4.4.18 条要求。
- 4.3.27 自动控制装置的传动系统的设计应根据程序控制器的形式确定；应设置贮能设备；各阀件、附件应能适应气化炉工艺生产的特点和要求。

4.4 重油低压间歇循环催化裂解制气

4.4.1 重油制气用原料油的质量，宜符合下列要求：

碳氢比	(C/H) <7.5;
残碳	<12%;
开口闪点	>120℃
密度	900—970kg/m ³ 。

4.4.2 原料重油的储存量，宜按 15—20d 的用油量计算，原料重油的储罐数量不应少于 2 个。

4.4.3 重油低压间歇循环制气应采用催化裂解工艺，其炉型宜采用三筒炉。

4.4.4 重油低压间歇循环催化裂解制气工艺主要设计参数宜符合下列要求：

- 1、反应器液体空速：宜为 $0.6—0.65\text{m}^3/\text{m}^3 \cdot \text{h}$ ；
- 2、反应器内催化剂层高度：宜为 $0.6—0.7\text{m}$ ；
- 3、燃烧室热强度：宜采用 $500 \times 10^4—700 \times 10^4\text{KJ}/\text{m}^3 \cdot \text{h}$ ；
- 4、加热油用量占总用油比例：宜小于 16%；
- 5、过程蒸汽量与制气油量之比：宜为 $1.0—1.2$ （重量比）；
- 6、循环时间：8min；
- 7、每吨重油的催化裂解产品产率可按下列指标采用：
燃气： $1100—1200\text{m}^3$ （低热值按 $21\text{MJ}/\text{m}^3$ 计）；
粗苯： $6\%—8\%$ ；
焦油： $10\%—15\%$ ；
- 8、选用的催化剂是以电熔镁砂及三氧化二铝为担体的含镍量为 $3—7\%$ 的镍系催化剂。

4.4.5 重油间歇循环催化裂解装置的烟气系统应设置废热回收和除尘设备。

4.4.6 重油间歇循环催化裂解装置的蒸汽系统应设置蒸汽蓄能器及备用蒸汽系统。

4.4.7 每 2 台重油制气炉应编为 1 组，合用 1 套冷却系统和动力设备。

冷却系统和动力设备的能力应按 1 台炉的瞬时流量计算。

4.4.8 燃气冷却宜采用间接式冷却设备。冷却后的燃气温度不应大于 35°C ，冷却水应循环使用。大型重油燃气厂宜采用直接—间接—直接三段冷却流程。

4.4.9 空气鼓风机的选择，应符合下列要求：

- 1、风量应按 1 台炉的空气瞬时用量确定；
- 2、风压应按油制气炉加热期的空气废气系统阻力和废气出口压力之和确定；
- 3、每 1—2 组炉应设置 1 台备用的空气鼓风机；
- 4、空气鼓风机应有减震和消音措施。

4.4.10 油泵的选择，应符合下列要求：

- 1、流量应按 1 台炉的瞬时用量确定；
- 2、压力应按输油系统的阻力和喷嘴的要求压力之和确定；

3、每 1—3 台油泵应另设 1 台备用。

4.4.11 输油系统应设置中间油罐，其容量宜按 1d 的用电量确定。

4.4.12 燃气系统应设备缓冲罐，其容量宜按 30min 的产气量确定。缓冲气罐的水槽，应设置集油、排油装置。

4.4.13 在炉体与空气系统连接管上应采取防止炉内燃气窜入空气管道的措施，并应设防爆膜。

4.4.14 油制气炉宜露天布置

主烟囱和副烟囱高出油制气炉炉顶高度不应小于 4m。

4.4.15 控制室不应与空气鼓风机室布置在同一建筑物内。

控制室应布置在油制气区夏季最大频率风向的上风侧。

4.4.16 油水分离池应布置在油制气区夏季最小频率风向的上风侧。对油水分离池及焦油沟，应采取减少挥发生气体散发的措施。

4.4.17 重油制气厂应设污水处理装置，达标排放。

4.4.18 自动控制装置的程序控制器设计，应符合下列要求：

- 1、能动手和自动切换操作；
- 2、能调节循环周期和阶段百分比；
- 3、设置循环中各阶段比例和阀门动作的指示信号；
- 4、设置主要阀门的检查和联锁装置，在发生故障时应有显示和报警信号，并能恢复到安全状态；
- 5、每 1—2 组油制气炉的各台程序控制器之间，应设置联锁装置。

4.4.19 自动控制装置的传动系统设计，应符合下列要求：

- 1、传动系统的型式应根据程序控制器的型式和本地区具体条件确定；
- 2、应设置储能设备。当采用液压传动时，宜采用液压蓄能器；
- 3、传动系统的控制阀、自动阀和其它附件的选用或设计，应能适应工艺生产的特点。

4.5 轻油低压间歇循环催化裂解制气

4.5.1 轻油制气用的原料石脑油质量，宜符合下列要求：

- 1、比重（20℃）0.65—0.69，初馏点 30—40℃；

- 2、终馏点<130℃；总硫含量<10ppm；
- 3、铅含量<100ppb；直链烷烃>80%（体积）；烯烃<1%（体积）；
- 4、芳香烃<5%（体积）；碳氢比（重量）5—5.4；
- 5、高热值 47.3—48.1MJ/kg。

4.5.2 原料石脑油储存应采用内浮顶式油罐，原料油储罐数量不应少于 2 个，原料油的储存量宜按 15—20d 的用油量计算。

4.5.3 轻油低压间歇循环催化裂解制气装置宜采用双筒炉和顺流式流程。加热室宜设置两个火焰监视器。

4.5.4 轻油低压间歇循环催化裂解制气工艺主要设计参数宜符合下列要求：

- 1、反应器液体空间速度：0.6—0.9m³/m³·h；
- 2、反应器内催化剂高度：0.8—1.0m；
- 3、加热油用量与制气用量比例，宜小于 29/100；
- 4、过程蒸汽量与制气油量之比值宜为 1.5—1.6（重量比）；有 CO 变换时比值增加为 1.8—2.2（重量比）；
- 5、循环时间：2—5min；
- 6、每吨轻油的催化裂解产品产率；
燃气：2400—2500 m³（低热值按 15.32—14.70MJ/m³计）。
- 7、催化剂采用镍系催化剂。

4.5.5 制气工艺宜采用 CO 变换方案，使 CO 在成品气中含量降至 10%以下，若采用 CO 不变换方案，应使 CO 在成品中含量<20%。

CO 变换工艺主要设计参数宜符合下列要求：

- 1、进入 CO 变换器的气体温度：310—330℃；
- 2、变换器气体空速：500—800 m³/m³·h；
- 3、变换器内催化剂厚度：0.7—0.8m；
- 4、变换蒸汽理量与燃气量的克分子比：0.4—0.6；
- 5、变换催化剂宜选用 Fe-Cr 系催化剂；

6、两台制气炉按一台制气炉的瞬时流量计算，合用一个变换器。

4.5.6 轻油剂气增热流程宜采用轻质石脑热增热方案，增热程度宜限制在燃气露点低于 5℃，以防止结露。

4.5.7 轻油制气炉应设置废热回收设备，进行 CO 变换时应另设置废热回收设备。

4.5.8 轻油制气炉应设置蒸汽蓄能器，厂内一般不再设置生产用汽锅炉。

4.5.9 每 2 台轻油制气炉应编为一组，合用一套冷却系统和动力设备。

冷却系统和动力设备的能力应按 1 台炉的瞬时流量计算。

4.5.10 燃气冷却宜采用直接式冷却设备。冷却后的燃气温度不宜大于 35℃，冷却水应循环使用。

4.5.11 空气鼓风机的选择，应符合本规范第 4.4.9 条的要求，宜选用部分自产蒸汽透平风机，空气风机入口宜设空气过滤装置。

4.5.12 原料泵的选择，应符合本规范第 4.4.10 条的要求，宜设置断流保护装置及联锁。

4.5.13 输油系统应设置缓冲罐，其容量宜按 1d 的用油量确定。

4.5.14 燃气系统应设置缓冲罐，其容量按 30min 的产气量确定。

4.5.15 轻油制气炉宜设置防爆孔，在炉体与空气系统连接管上应采用防止炉内燃气窜入空气管道的措施，并应设防爆膜。

4.5.16 轻油制气炉应露天布置。

烟囱高出油制气炉炉顶高度不应小于 4m。

4.5.17 控制室不应与空气鼓风机布置在同一建筑物内。

4.5.18 轻油制气厂不可设工业废水处理装置。

4.5.19 自动控制装置的程序控制器的设计，应符合本规范第 4.4.18 条的要求，宜采用全冗余，且宜设置控制程序以外的紧急切断装置。

4.5.20 自动控制装置的传动系统的设计，应符合本规范第 4.4.19 条的要求。

4.6 液化石油气低压间歇循环催化裂解制气

4.6.1 液化石油气制气用的原料，宜符合下列要求：

- 1 符合 GB11174 中提出的液化石油气质量要求；

- 2 不饱和烃含量小于 15% (体积)。
- 4.6.2 原料液化石油气储存宜采用高压球罐，球罐数量不应小于 2 个，储存量宜按 15~20d 的用气量计算。
- 4.6.3 液化石油气低压间歇循环催化裂解制气工艺主要设计参数宜符合下列要求：
- 1 反应器液体空间速度宜为 $0.6\sim 0.9\text{m}^3/\text{m}^3 \cdot \text{h}$ ；
 - 2 反应器内催化剂高度宜为 0.8~1.0m；
 - 3 加热油用量与制气油量比例，宜小于 29/100；
 - 4 过程蒸气量与制气油量之比宜为 1.5~1.6 (重量比)，有 CO 变换时比值增加为 1.8~2.2 (重量比)。
- 5 循环时间宜为 2~3min；
- 6 每吨液化石油气的催化裂解产品产率；
燃气 $2400\sim 2500\text{m}^3$ (低热值按 $15.32\sim 14.70\text{MJ}/\text{m}^3$ 计算)
- 4.6.4 液化石油气宜采用液态进料，开关阀宜设置在喷枪前端。
- 4.6.5 制气工艺中 CO 变换工艺的设计应符合本规范第 4.5.5 条的要求。
- 4.6.6 制气炉后应设置废热回收设备，选择 CO 变换时，在制气后和变换后均设置废热回收设备。
- 4.6.7 液化石油气制气炉应设置蒸汽蓄能器，厂内不宜再设置生产用汽锅炉。
- 4.6.8 冷却系统和动力设备的设计应符合本规范第 4.5.9 条的要求。
- 4.6.9 燃气冷却设备的设计应符合本规范第 4.5.10 条的要求。
- 4.6.10 空气鼓风机的选择，应符合本规范第 4.5.11 条的要求。
- 4.6.11 原料泵的选择，应符合本规范第 4.5.12 条的要求。
- 4.6.12 燃气系统应设置缓冲罐，并符合本规范第 4.5.14 条的要求。
- 4.6.13 炉子系统防爆设施的设计，应符合本规范第 4.5.15 条的要求。
- 4.6.14 制气炉的露天布置要求，应符合本规范第 4.5.16 条的要求。
- 4.6.15 控制室不应与空气鼓风机室布置在同一建筑物内。
- 4.6.16 制气厂可不设工业废水处理装置。
- 4.6.17 自动控制装置的程序控制器设计，应符合本规范第 4.5.19 条的要求。
- 4.6.18 自动控制装置的传动系统设计应符合本规范第 4.5.20 条的要求。

4.7 天然气低压间歇循环催化改制制气

4.7.1 天然气改制制气用的天然气质量，应符合现行国家标准“天然气”GB17820对民用燃料天然气的要求，同时总硫和硫化氢含量应符合一类气或二类气的技术指标。

4.7.2 改制制气用的天然气进炉压力宜在0.15Mpa（表）左右。

4.7.3 在各个循环操作阶段，天然气进炉总管压力的波动值宜小于0.01Mpa。

4.7.4 天然气低压间歇循环催化改制制气装置宜采用双筒炉和顺流式流程。

4.7.5 天然气低压间歇循环催化改制制气工艺主要设计参数宜符合下列要求：

1 反应器内改制用天然气空间速度：宜为 $500\sim 600\text{m}^3/\text{m}^3\cdot\text{h}$ ；

2 反应器内催化剂高度：宜为0.8~1.2m；

3 加热用天然气用量与制气用天然气用量比例：宜小于29/100；

4 过程蒸气量与改制用天然气量之比值：宜为1.5~1.6；

5 循环时间：2~4min；

6 每千立方米的催化改制产品产率：

改制炉出口燃气：2800~2650 m^3 （低热值按10.33~11.06MJ/ m^3 计）。

4.7.6 天然气改质燃气增热流程宜采用天然气掺混方案，增热程度应根据燃气热值、华白指数和燃烧势的要求。

4.7.7 天然气改制炉应设置废热回收设备。

4.7.8 天然气改制炉应设置蒸汽蓄热器，厂内不宜再设置生产用汽锅炉。

4.7.9 冷却系统和动力设备的设计应符合本规范第4.5.9条的要求。

4.7.10 天然气改制流程中的冷却设备的设计应符合本规范第4.5.10条的要求。

4.7.11 空气鼓风机的选择，应符合本规范第4.5.11条的要求。

4.7.12 改质气系统应设置缓冲罐，应符合本规范第4.5.14条的要求。

4.7.13 天然气改制炉宜设置防爆孔，并应符合本规范第4.5.15条的要求。

4.7.14 天然气改制炉的露天布置要求应符合本规范第4.5.16条的要求。

4.7.15 控制室不应与空气鼓风机布置在同一建筑物内。

4.7.16 天然气改制厂可不设工业废水处理装置。

4.7.17 自动控制装置的程序控制器设计应符合本规范第 4.5.19 条的要求。

4.7.18 自动控制装置的传动系统设计，应符合本规范第 4.5.20 条的要求。

4.8 调峰

4.8.1 气源厂应具有调峰能力，调峰气量应与外部调峰能力相配合，并应根据燃气输配要求确定。

在选定主气源炉型时，应留有一定的余量的产气能力以满足用气高峰负荷需要。

4.8.2 调峰装置必须具有快开、快停能力，高度灵活，投产后质量稳定。

4.8.3 气源厂的原料和产品的储量应满足用气高峰负荷的需要。

4.8.4 气源厂设计时，各类管线的口径应考虑用气高峰时的处理量和通过量。

混合前、后的出厂煤气，均应设置煤气计量装置。

4.8.5 气源厂应设置调度室。

4.8.6 季节性调峰出厂燃气组分应符合现行国家标准《城市燃气分类》GB/T13611 的规定。

5 净化

5.1 一般规定

5.1.1 本章适用于煤干馏制气及煤炭气化制气的净化工艺设计。重油裂解制气的净化工艺设计可参照采用。

5.1.2 煤气净化工艺的选择，应根据煤气的种类、用途、处理量和煤气中杂质的含量，并结合当地条件和煤气掺混情况等因素，经技术经济方案比较后确定。

煤气净化主要有煤气冷凝冷却、煤气排送、焦油雾脱除、粗苯吸收、萘最终脱除、硫化氢及氰化氢脱除、一氧化碳变换及煤气脱水等工艺。各工段的排列顺序根据不同的工艺需要确定。

5.1.3 煤气净化设备的能力，应按小时最大煤气处理量及其相应的杂质含量确定。

5.1.4 煤气净化装置的设计，应做到当净化设备检修和清洗时，出厂煤气中杂质含量仍能符合现行的国家标准《人工煤气》GB13612 的规定。

5.1.5 煤气净化工艺设计，应与化工产品回收设计相结合。

5.1.6 煤气净化车间主要生产场所火灾及爆炸危险区域等级应符合本规范附录 B 的规定。

5.1.7 煤气净化工艺的设计应充分考虑废水、废气、废渣及噪音的处理，符合现行国家有关标准和规范的规定。防止对环境造成二次污染。

5.1.8 煤气净化车间应提高计算机自动监测控制系统水平，降低劳动强度。

5.2 煤气的冷凝冷却

5.2.1 煤气的冷凝冷却宜采用间接式冷凝冷却工艺。也可采用先间接式冷凝冷却，后直接式冷凝冷却工艺。

5.2.2 间接式冷凝冷却工艺的设计，应符合下列要求：

1 煤气经冷凝冷却后的温度，当采用半直接法回收氨以制取硫铵时，应小于 35℃；当采用洗涤法回收氨时，应小于 25℃；

2 初冷器的冷却水出口温度，应根据工艺要求或冷却水中碳酸盐含量确定；

3 冷却水应循环使用，对水质应进行稳定处理；

4 初冷器台数的设置原则，应当其中 1 台检修时，其余各台仍能满足煤气冷凝冷却的要求。

5 宜采用轻质焦油除去管壁上的萘。

5.2.3 直接式冷凝冷却工艺的设计，应符合下列要求：

1 煤气经冷却后的温度，应小于 35℃；

2 开始生产及补充用冷却水的总硬度，不宜大于 0.02mmol/L；

3 洗涤水应循环使用。

5.2.4 焦油氨水分离系统的工艺设计，应符合下列要求：

1 煤气的冷凝冷却为直接式冷凝冷却工艺时，初冷器排出的焦油氨水和荒煤气管排出的焦油氨水，宜采用分别澄清分离系统；

2 煤气的冷凝冷却为间接式冷凝冷却工艺时，初冷器排出的焦油氨水和荒煤气管排出的焦油氨水的处理，当脱氨为硫酸吸收法时，可采用混合澄清分离系统；当脱氨为水洗涤法时，可采用分别澄清分离系统；

3 剩余氨水应除油后再进行溶剂萃取脱酚和蒸氨；

4 焦油氨水分离系统的排放气应设置处理装置。

5.3 煤气排送

5.3.1 煤气鼓风机的选择，应符合下列要求：

1 风量应按小时最大煤气处理量确定；

2 风压应按煤气系统的最大阻力和煤气罐的最高压力的总和确定；

3 煤气鼓风机的并联工作台数不宜超过 3 台。每 1~3 台，宜另设 1 台备用。

5.3.2 离心式鼓风机宜设置无级调速装置。

5.3.3 煤气循环管的设置，应符合下列要求：

1 当采用离心式鼓风机时，必须在鼓风机的出口煤气总管至初冷器前的煤气总管间设置大循环管。数台风机并联时，宜在鼓风机的进出口煤气总管间，设置小循环管；

注：当设有无级调速装置，且风机转速的变化能适应输气量的变化时可不设小循环管。

2 当采用容积鼓风机时，每台鼓风机进出口的煤气管道上，必须设置旁通管。数台风机并联时，

应在风机出口的煤气总管到初冷器前的煤气总管间，设置大循环管，并在风机的进出口煤气总管间设置小循环管。

5.3.4 用电动机带动的煤气鼓风机，其供电系统应符合现行的国家标准《供配电系统设计规范》GB50052的“二级负荷”设计的规定；电动机应采取防爆措施。

5.3.5 离心式鼓风机应设有必要的联锁和信号装置。

5.3.6 鼓风机的布置，应符合下列要求：

1 鼓风机房安装高度，应能保证进口煤气管道内冷凝液排出通畅。当采用离心式鼓风机时，鼓风机进口煤气的冷凝液排出口与水封槽满流口中心高差不应小于 2.5m（以水柱表示）；

2 鼓风机机组之间和鼓风机与墙之间的通道宽度，应根据鼓风机的型号、操作和检修的需要等因素确定；

3 鼓风机机组的安装位置，应能使鼓风机前阻力最小，并使各台初冷器阻力均匀；

4 鼓风机房宜设置起重设备；

5 鼓风机应设置单独的仪表操作间：仪表操作间可毗邻鼓风机房的外墙设置，但应用耐火极限不低于 3h 的非燃烧体实墙隔开，并应设置能观察鼓风机运转的隔音耐火玻璃窗。

6 离心鼓风机用的油站宜布置在底层，楼板上留出检修孔或安装孔。油站的安装高度应满足鼓风机主油泵的吸油高度。鼓风机应设置事故供油装置。

7 鼓风机房应设煤气泄漏报警及事故通风设备。

8 鼓风机房应作不发火花地面。

5.4 焦油雾的脱除

5.4.1 煤气中焦油雾的脱除设备，宜采用电捕焦油器。电捕焦油器不得少于 2 台，并应并联设置。

5.4.2 电捕焦油器设计，应符合下列要求：

1 电捕焦油器应设置泄漏报警装置、放散管和蒸汽管；

2 电捕焦油器宜设有煤气含氧量的自动测量仪；

3 当干馏煤气中含氧量大于 1%（体积）时应进行自动报警，当含氧量达到 2%或电捕焦油器的绝缘箱温度低于规定值时，应有能立即切断电源措施。用于一氧化碳变换的低热值煤气含氧量大于 0.5%时应进行自动报警，并控制含氧量不大于 1%。

5.5 硫酸吸收法氨的脱除

5.5.1 采用硫酸吸收进行氨的脱除和回收时，宜采用半直接法，当采用饱和器时，其设计应符合下列要求：

- 1 煤气预热器的煤气出口温度，宜为 70~80℃；
- 2 煤气在饱和器环形断面内的流速，应为 0.7~0.9m/s；
- 3 饱和器出口煤气中含氨量应小于 30mg/m³；
- 4 循环母液的小时流量，不应小于饱和器内母液容积的 3 倍；
- 5 氨水中的酚宜回收。酚的回收可在蒸氨工艺之前进行；蒸氨后的废氨水中含氨量，应小于 300mg/L。

5.5.2 硫铵工段布置应符合下列要求：

- 1 硫铵工段可由硫铵、吡啶、蒸氨和酸碱储槽等组成，其布置应考虑运输方便；
- 2 硫铵工段应设置现场分析台；
- 3 吡啶操作室应与硫铵操作室分开布置，可用楼梯间隔开；
- 4 蒸氨设备宜露天布置并应布置在吡啶装置一侧。

5.5.3 饱和器机组布置应符合下列要求：

- 1 饱和器中心与主厂房外墙的距离，应根据饱和器直径确定，并宜符合表 5.5.3-1 的规定；
- 2 饱和器中心间的最小距离，应根据饱和器直径确定，并宜符合表 5.5.3-2 的规定；

表 5.5.3-1 饱和器中心与主厂房外墙的距离

饱和器直径(mm)	6250	5500	4500	3000	2000
饱和器中心与主厂房外墙距离 (m)	>12	>10	7~10		

表 5.5.3-2 饱和器中心间的最小距离

饱和器直径(mm)	6250	5500	4500	3000
饱和器中心距(m)	12	10	9	7

- 3 饱和器锥形底与防腐地坪的垂直距离应大于 400mm；
- 4 泵宜露天布置。

5.5.4 离心干燥系统设备的布置宜符合下列要求：

1 硫铵操作室的楼层标高，应满足下列要求：

- 1) 由结晶槽至离心机母液能顺利自流；
- 2) 离心机分离出母液能自流入饱和器。

2 2台连续式离心机的中心距不宜小于4m。

5.5.5 蒸氨和吡啶系统的设计宜符合下列要求：

- 1 吡啶生产宜负压操作；
- 2 各溶液的流向宜保证自流。

5.5.6 硫铵系统设备的选用和设置宜符合下列要求：

- 1 饱和器机组必须设置备品，其备品率为50%~100%；
- 2 硫铵系统宜设置2个母液储槽；
- 3 硫铵结晶的分离应采用耐腐蚀的连续离心机，并应设置备品；
- 4 硫铵系统必须设置粉尘捕集器。

5.5.7 设备和管道中硫酸浓度小于75%时，应采取防腐蚀措施。

5.5.8 离心机室的墙裙、各操作室的地面、饱和器机组母液储槽的周围地坪和可能接触腐蚀性介质的地方，均应采取防腐蚀措施。

5.5.9 对酸焦油、废酸液等应分别处理。

5.6 水洗涤法氨的脱除

5.6.1 煤气进入洗氨塔前，应脱除焦油雾和萘。进入洗氨塔的煤气含萘量应小于 $500\text{mg}/\text{m}^3$ 。

5.6.2 洗氨塔出口煤气含氨量，应小于 $100\text{mg}/\text{m}^3$ 。

5.6.3 洗氨塔出口煤气温度，宜为 $25\sim 27^\circ\text{C}$ 。

5.6.4 新洗涤水的温度应小于 25°C ；总硬度不宜大于 $0.02\text{mmol}/\text{L}$ 。

5.6.5 水洗涤法脱氨的设计宜符合下列要求：

- 1 洗涤塔不得少于2台，并应串联设置；
- 2 两相邻塔间净距不宜小于2.5m；当塔径超过5m时，塔间净距宜取塔径的一半；当采用多段

循环洗涤时，塔间净距不宜小于 4m；

3 洗涤泵房与塔群间净距不宜小于 5m；

4 蒸氨和黄血盐系统除泵、离心机和碱、铁刨花、黄血盐等储存库外，其余均宜露天布置；

5 当采用废氨水洗氨时，废氨水冷却器宜设置在洗涤部分。

5.6.6 富氨水必须妥善处理，不得造成二次污染。

5.7 煤气最终冷却

5.7.1 煤气最终冷却宜采用间接式冷却。

5.7.2 煤气经最终冷却后，其温度宜小于 27℃。

5.7.3 当煤气最终冷却采用横管式间接式冷却时，其设计应符合下列要求：

1 煤气在管间宜自上向下流动，冷却水在管内宜自下向上流动。在煤气侧宜有清除管壁上萘的设施；

2 横管内冷却水可分为两段，其下段水入口温度，宜小于 20℃；

3 冷却器煤气出口处宜设捕雾装置。

5.8 粗苯的吸收

5.8.1 煤气中粗苯的吸收，宜采用溶剂常压吸收法。

5.8.2 吸收粗苯用的洗油，宜采用焦油洗油。

5.8.3 洗油循环量，应按煤气中粗苯含量和洗油的种类等因素确定。循环洗油中含苯量宜小于 5%。

5.8.4 采用不同类型的洗苯塔时，应符合下列要求：

1 当采用木格填料塔时，不应少于 2 台，并应串联设置；

2 当采用钢板网填料塔或塑料填料塔时，宜采用 2 台并宜串联设置；

3 当煤气流量比较稳定时，可采用筛板塔。

5.8.5 洗苯塔的设计参数，应符合下列要求：

1 木格填料塔：煤气在木格间有效截面的流速，宜取 1.6~1.8m/s；吸收面积宜按 $1.0\sim 1.1\text{m}^2/\text{m}^3\text{h}$ （煤气）计算；

2 钢板网填料塔：煤气的空塔流速，宜取 0.9~1.1m/s；吸收面积宜按 $0.6\sim 0.7 \text{ m}^2/\text{m}^3 \text{ h}$ （煤气）计算：

3 筛板塔：煤气的空塔流速，宜取 1.2~2.5m/s。每块湿板的阻力，宜取 200Pa。当处理干馏气时，塔板数应取 24 块。

5.8.6 本系统必须设置相应的粗苯蒸馏装置。

5.8.7 所有粗苯储槽的放散管皆应装设呼吸阀。

5.9 萘的最终脱除

5.9.1 萘的最终脱除，宜采用溶剂常压吸收法。

5.9.2 洗萘用的溶剂宜采用直馏轻柴油或低萘焦油洗油。

5.9.3 最终洗萘塔，宜采用填料塔，可不设备用。

5.9.4 最终洗萘塔，宜分为两段。第一段可采用循环溶剂喷淋；第二段应采用新鲜溶剂喷淋，并设定时定量控制装置。

5.9.5 当进入最终洗萘塔的煤气中含萘量小于 $400\text{mg}/\text{m}^3$ 和温度小于 30°C 时，最终洗萘塔的设计参数应符合下列要求：

- 1 煤气的空塔流速，宜取 0.65~0.75m/s；
- 2 吸收面积宜按大于 $0.35\text{m}^2/\text{m}^3 \text{ h}$ （煤气）计算。

5.10 湿法脱硫

5.10.1 以煤或重油为原料所产生的人工煤气的脱硫脱氰宜采用氧化再生法。

5.10.2 氧化再生法的脱硫液，应选用硫容量大、副反应小、再生性能好、无毒和原料来源比较方便的脱硫液。

5.10.3 当采用氧化再生法脱硫时，煤气进入脱硫装置前，应脱除油雾。

当采用氨型的氧化再生法脱硫时，脱硫装置应设在氨的脱除装置之前。

5.10.4 当采用蒽醌二磺酸钠法常压脱硫时，其吸收部分的设计应符合下列要求：

1 脱硫液的硫容量，应根据煤气中硫化氢的含量，并按照相似条件下的运行经验或试验资料确定：

注：当无资料时，可取 $0.2\sim 0.25\text{kg}(\text{硫})/\text{m}^3(\text{溶液})$ 。

2 脱硫塔宜采用木格填料塔或塑料填料塔；

3 煤气在木格填料塔内空塔流速，宜取 0.5m/s ；

4 脱硫液在反应槽内停留时间，宜取 $8\sim 10\text{min}$ ；

5 脱硫塔台数的设置原则，应在操作塔检修时，出厂煤气中硫化氢含量仍能符合现行的国家标准《人工煤气》GB13612 的规定。

5.10.5 蒽醌二磺酸钠法常压脱硫再生设备，宜采用高塔式或喷射再生槽式。

1 当采用高塔式再生设备时，其设计应符合下列要求：

1) 再生塔吹风强度宜取 $100\sim 130\text{m}^3/\text{m}^2\text{h}$ 。空气耗量可按 $9\sim 13\text{m}^3/\text{kg}(\text{硫})$ 计算；

2) 脱硫液在再生塔内停留时间，宜取 $25\sim 30\text{min}$ ；

3) 再生塔液位调节器的升降控制器，宜设在硫泡沫槽处；

4) 宜设置专用的空气压缩机。入塔的空气应除油。

2 当采用喷射再生设备时，其设计宜符合下列要求：

1) 再生槽吹风强度，宜取 $80\sim 145\text{m}^3/\text{m}^2\text{h}$ ；空气耗量可按 $3.5\sim 4\text{m}^3/\text{m}^3(\text{溶液})$ 计算；

2) 脱硫液在再生槽内停留时间，宜取 $6\sim 10\text{min}$ 。

5.10.6 脱硫液加热器的设置位置，应符合下列要求：

1 当采用高塔式再生时，加热器宜位于富液泵与再生塔之间。

2 当采用喷射再生槽时，加热器宜位于贫液泵与脱硫塔之间。

5.10.7 蒽醌二磺酸钠法常压脱硫中硫磺回收部分的设计，应符合下列要求：

1 硫泡沫槽不应少于 2 台，并轮流使用。硫泡沫槽内应设有搅拌装置和蒸气加热装置；

2 硫磺成品种类的选择，应根据煤气种类、硫磺产量并结合当地条件确定；

3 当生产熔融硫时，可采用硫膏在熔硫釜中脱水工艺。熔硫釜宜采用夹套罐式蒸气加热。

硫渣和废液应分别回收集中处理，并应设废气净化装置。

5.10.8 事故槽的容量，应按系统中存液量大的单台设备容量设计。

5.10.9 煤气脱硫脱氰溶液系统中副产品回收设备的设置，应按煤气种类及脱硫副反应的特点进行设计。

5.11 常压氧化铁法脱硫

5.11.1 脱硫剂的选择应根据当地资源条件确定。可选用藻铁矿、钢厂赤泥、铸铁屑或与铸铁屑有同样性能的铁屑。

藻铁矿脱硫剂中活性氧化铁含量宜大于 15%。当采用铸铁屑或铁屑时，必须经氧化处理。

配制脱硫剂用的疏松剂宜采用木屑。

5.11.2 常压氧化铁法脱硫设备可采用箱式或塔式。

5.11.3 当采用箱式常压氧化铁法时，其设计应符合下列要求：

1 当煤气通过脱硫设备时，流速宜取 7~11mm/s；当进口煤气中硫化氢含量低于 1.0g/m³ 时，其流速可适当提高；

2 煤气与脱硫剂的接触时间，宜取 130~200s。

3 每层脱硫剂的厚度，宜取 0.3~0.8m；

4 氧化铁法脱硫剂需用量不应小于下式的计算值：

$$V = \frac{1637 \sqrt{C_s}}{f \cdot \rho} \quad (5.11.3)$$

式中：V—每小时 1000m³ 煤气所需脱硫剂的容积 (m³)；

C_s—煤气中硫化氢含量 (体积百分数)；

f—新脱硫剂中活性氧化铁含量，可取 15%~18%；

ρ—新脱硫剂密度 (t/m³)。当采用藻铁矿或铸铁屑脱硫剂时，可取 0.8~0.9。

5 常压氧化铁法脱硫设备的操作设计温度，可取 25~35℃。每个脱硫设备应设置蒸汽注入装置。寒冷地区的脱硫设备，应有保温措施；

6 每组脱硫箱 (或塔)，宜设有一个备用。连通每个脱硫箱间的煤气管道的布置，应能依次向后轮环输气。

5.11.4 脱硫箱宜采用高架式。

5.11.5 箱式和塔式脱硫装置，其脱硫剂的装卸，应采用机械设备。

5.11.6 常压氧化铁法脱硫设备，应设有煤气安全泄压装置。

5.11.7 常压氧化铁法脱硫工段应设有配制和堆放脱硫剂的场地区性；场地应采用混凝土地坪。

5.11.8 脱硫剂采用箱内再生时，掺空气后煤气中含氧量应由煤气中硫化氢含量确定。但出箱时煤气中含氧量小于 1% (体积)。

5.12 一氧化碳的变换

- 5.12.1 本节适用于城镇煤气制气厂中对两段炉煤气、水煤气、半水煤气、发生炉煤气及其混合气体等人工煤气降低煤气中一氧化碳含量的工艺设计。
- 5.12.2 煤气一氧化碳变换可根据气质情况选择全部变换或部分变换工艺。
- 5.12.3 煤气的一氧化碳变换工艺宜采用常压变换工艺流程，根据煤气工艺生产情况也可采用加压变换工艺流程。
- 5.12.4 用于进行一氧化碳变换的煤气应为经过净化处理后的煤气。
- 5.12.5 用于进行一氧化碳变换的煤气，应进行煤气含氧量监测，煤气中含氧量应不大于 0.5%，当煤气中氧含量达 0.5~1.0%时应减量生产，当氧含量大于 1%时应停车置换。
- 5.12.6 变换炉的设计应力求做到触煤能得到最有效的利用、结构简单、阻力小、热损失小、蒸汽耗量低。
- 5.12.7 一氧化碳变换反应宜控制采用中温变换、中温变换反应温度控制在 380~520℃之间。
- 5.12.8 一氧化碳变换工艺的主要设计参数宜符合下列要求：
- 1 饱和塔入塔热水与出塔煤气的温度差宜为：3~5℃；
 - 2 出饱和塔煤气的饱和度宜为：70~90%；
 - 3 饱和塔进、出水温度宜控制为：85~65℃；
 - 4 热水塔进、出水温度宜控制为：65~80℃；
 - 5 触媒层温度宜控制为：350~500℃；
 - 6 进变换炉蒸汽与煤气比宜为：0.8-1.1；
 - 7 变换炉进口煤气温度宜为：320~400℃；
 - 8 进变换炉煤气中氧气含量应控制：≤0.5%；
 - 9 饱和塔、热水塔循环水杂质含量应：≤500ppm；
 - 10 一氧化碳变换系统总阻力宜为：≤0.02Mpa；
 - 11 一氧化碳变换率宜为：85~95%。
- 5.12.9 常压变换系统中热水塔应叠放在饱和塔之上。
- 5.12.10 一氧化碳变换工艺所用热水应采用封闭循环系统。

- 5.12.11 一氧化碳变换系统应设置腐蚀器除酸；
- 5.12.12 循环水量应保证完成最大限度地传递热量，应满足喷淋密度的要求，并使设备结构和运行费用经济合理。
- 5.12.13 一氧化碳变换炉、热水循环泵及冷却水泵宜设置为 2 台。
- 5.12.14 变换炉内触媒应分为三段装填。
- 5.12.15 一氧化碳变换工艺过程中所产生的热量应进行回收。
- 5.12.16 一氧化碳工艺生产过程应设置必要的自动监控系统。
- 5.12.17 一氧化碳变换炉应设置超温报警及联锁控制。

5.13 煤气脱水

- 5.13.1 煤气脱水宜采用冷冻法进行脱水。
- 5.13.2 煤气脱水工段宜设在压送工段后。
- 5.13.3 煤气脱水宜采用间接换热工艺。
- 5.13.4 工艺过程中的冷量应进行充分回收。
- 5.13.5 煤气脱水后的露点温度应低于最冷月地面下 1 米处平均地温 3~5℃。
- 5.13.6 换热器的结构设计应易于清理内部杂质。
- 5.13.7 制冷机组应选用变频机组。
- 5.13.8 煤气冷凝水应集中处理。

5.14 放散和液封

- 5.14.1 严禁在厂房内放散煤气和有害气体。
- 5.14.2 设备和管道上的放散管管口高度应有符合下列要求：
- 1 当放散管直径大于 150mm 时，放散管管口应高出厂房顶面、煤气管道、设备和走台 4m 以上。
 - 2 当放散管直径小于或等于 150mm 时，放散管管口应高出厂房顶面、煤气管道、设备和走台 2.5 m 以上。

5.14.3 煤气系统中液封槽液封高应符合下列要求：

- 1 煤气鼓风机出口处，应为鼓风机全压（以水柱表示）加 500mm；
- 2 硫铵工段满流槽内的液封高度和水封槽内液封高度应满足煤气鼓风机全压（以水柱表示）

要求：

- 3 其余处均应为最大操作压力（以水柱表示）加 500mm。

5.14.4 煤气系统液封槽之补水口严禁与供水管道直接相接。

6 燃气输配系统

(本章已审查批准实施)

6.1 一般规定

6.1.1 本章适用于压力不大于 4.0Mpa (表压) 的城镇燃气 (不包括液态燃气) 室外输配工程的设计。

6.1.2 城镇燃气输配系统一般由门站、燃气管网、储气设施、调压设施、管理设施、监控系统等组成。城镇燃气输配系统设计, 应符合城镇燃气总体规划, 在可行性研究的基础上, 做到远、近斯结合, 以近期为主, 经技术经济比较后确定合理的方案。

6.1.3 城镇燃气输配系统压力级制的选择, 门站、储配站、调压站、燃气干管的布置, 应根据燃气供应来源、用户的用气量及其分布、地形地貌、管材设备供应条件、施工和运行等因素, 经过多方案比较, 择优选取技术经济合理、安全可靠的文案。

城镇燃气干管的布置, 应根据用户用量及其分布, 全面规划, 宜按逐步形成环状管网供气进行设计。

6.1.4 采用天然气做气源时, 平衡城镇燃气逐月、逐日的用气不均匀性, 应由气源方 (即供气方) 统筹调度解决。

需气方对城镇燃气用户应做好用气量的预测, 在各类用户全年的综合用气负荷资料的基础上, 制定逐月、逐日用气量计划。

6.1.5 平衡城镇燃气逐小时的用气不均匀性, 除应符合 6.1.4 条要求外, 城镇燃气输配系统尚应具有合理的调度供气措施, 并应符合下列要求:

1 城镇燃气输配系统的调度气总容量, 应根据计算月平均日用气总量、气源的可调量大小、供气 and 用气不均匀情况和运行经验等因素综合确定。

2 确定调度气总容量时, 应充分利用气源的可调量 (如主气源的可调节供气能力, 调峰气源能力和输气干线的调峰能力等措施)。采用天然气做气源时, 平衡小时的用气不均所需调度气量宜由供气方解决, 不足时由城镇燃气输配系统解决。

3 储气方式的选择应因地制宜, 经方案比较, 择优选取技术经济合理、安全可靠的方案。对来气压力较高的天然气系统宜采用管道储气的方式。

6.1.6 城镇燃气管道应按燃气设计压力 P 分为 7 级，并应符合表 6.1.6 的要求。

表 6.1.6 城镇燃气设计压力（表压）分级

名 称		压力 (Mpa)
高压燃气管道	A	$2.5 < P \leq 4.0$
	B	$1.6 < P \leq 2.5$
次高压燃气管道	A	$0.8 < P \leq 1.6$
	B	$0.4 < P \leq 0.8$
中压燃气管道	A	$0.2 < P \leq 0.4$
	B	$0.01 \leq P \leq 0.2$
低压燃气管道		$P < 0.01$

6.1.7 燃气输配系统各种压力级制的燃气管道之间应通过调压装置相连。当有可能超过最大允许工作压力时，应设置防止管道超压的安全保护设备。

$$Q_h = \frac{1}{n} Q_a \quad (6.2.2)$$

6.2 燃气管道计算流量和水力计算

6.2.1 城镇燃气管道的计算流量，应按计算月的小时最大用气量计算。该小时最大用气量应根据所有用户燃气用气量的变化迭加后确定。

独立居民小区和庭院燃气支管的计算流量宜按本规范第 10.2.8 条规定执行。

6.2.2 居民生活和商业用户燃气小时计算流量（0℃和 101.325kpa），宜按下式计算：

式中： Q_h —燃气小时计算流量（ m^3/h ）；

Q_a —年燃气用量（ m^3/a ）；

n —年燃气最大负荷利用小时数（h）；其值为：

$$n = \frac{365 \times 24}{K_m K_d K_h}$$

K_a —月高峰系数。计算月的日平均用气量和年的日平均用气量之比；

K_d —日高峰系数。计算月中的日最大用气量和该月日平均用气量之比；

K_h —小时高峰系数。计算月中最大用气量的小时最大用气量和该日小时平均用气量之比。

6.2.2 居民生活和商业用户用气的高峰系数，应根据该城镇各类用户燃气用量（或燃料用量）的变化情况，编制成月、日、小时用气负荷资料，经分析研究确定。

工业企业和燃气汽车用户燃气小时计算流量，宜按每个独立用户生产的特点和燃气用量（或燃料用量）的变化情况，编制成月、日、小时用气负荷资料确定。

6.2.4 采暖通风和空调所需燃气小时计算流量，可按国家现行的标准《城市热力网设计规范》CJJ34有关热负荷规定并考虑燃气采暖通风和空调的热效率折算确定。

6.2.5 低压燃气管道单位长度的摩擦阻力损失应按下式计算：

$$\frac{\Delta P}{l} = 6.26 \times 10^7 \lambda \frac{Q^2}{d^5} \rho \frac{T}{T_0} \quad (6.2.5)$$

式中： ΔP —燃气管道摩擦阻力损失（Pa）

λ —燃气管道摩擦阻力系数，宜按式（6.2.6-2）和附录 C 第 C.0.1 条第 1、2 款计算；

l —燃气管道的计算长度（m）

Q —燃气管道的计算流量（ m^3/h ）；

d —管道内径（mm）；

ρ —燃气的密度（ kg/m^3 ）；

T —设计中所采用的燃气温度（K）；

T_0 —273.15(K)。

6.2.6 高压、次高压和中压燃气管道的单位长度摩擦阻力损失，应按下式计算：

$$\frac{P_1^2 - P_2^2}{L} = 1.27 \times 10^{10} \lambda \frac{Q^2}{d^5} \rho \frac{T}{T_0} Z \quad (6.2.6-1)$$

式中： P_1 —燃气管道起点的压力（绝压 kPa）；

P_2 —燃气管道终点的压力（绝压 kPa）；

Z —压缩因子，当燃气压力小于 1.2Mpa（表压）时， Z 取 1；

L —燃气管道的计算长度（km）；

λ —燃气管道摩擦阻力系数，宜按下式计算：

式中：lg—常用对数；

K—管壁内表面的当量绝对粗糙度（mm）；

Re—雷诺数（无量纲）。

注：当燃气管道的摩擦阻力系数采用手算时，宜采用附录 C 公式。

6.2.7 室外燃气管道的局部阻力损失可按燃气管道摩擦阻力损失的 5%~10% 进行计算。

6.2.8 城镇燃气低压管道从调压站到最远燃具管道允许阻力损失，可按下式计算：

$$\Delta P_d = 0.75P_n + 150 \quad (6.2.8)$$

式中： ΔP_d —从调压站到最远燃具的管道允许阻力损失（Pa）；

P_n —低压燃具的额定压力（Pa）。

注： ΔP_d 含室内燃气管道允许阻力损失，室内燃气管道允许阻力损失应按本规范第 10.2.11 条执行。

6.3 压力不大于 1.6Mpa 的室外燃气管道

6.3.1 中压和低压燃气管道宜采用聚乙烯管、机械接口球墨铸铁管、钢管或钢骨架聚乙烯塑料复合管，并应符合下列要求：

1 聚乙烯燃气管应符合现行的国家标准《燃气用埋地聚乙烯管材》GB15558.1 和《燃气用埋地聚乙烯管件》GB15558.2 的规定；

2 机械接口球墨铸铁管应符合现行的国家标准《水及燃气管道用球墨铸铁管、管件和附件》GB/T13295 的规定；

3 钢管采用焊接钢管、镀锌钢管或无缝钢管时，应分别符合现行的国家标准《低压流体输送用焊接钢管》GB/T3091、《输送流体用无缝钢管》GB/T8163 的规定；

4 钢骨架聚乙烯塑料复合管应符合国家现行标准《燃气用钢骨架聚乙烯塑料复合管》CJ/T125 和《燃气用钢骨架聚乙烯塑料复合管件》CJ/T126 的规定。

6.3.2 次高压燃气管道应采用钢管，其管材和附件应符合本规范第 6.4.4 条的要求。次高压钢质燃气管道直管计算壁厚应按式（6.4.6）计算确定。最小公称壁厚不应小于表 6.3.2 的规定。

表 6.3.2

钢质燃气管道最小公称壁厚

<u>钢管公称直径 DN (mm)</u>	<u>公称壁厚 (mm)</u>
<u>DN100-DN150</u>	<u>4.0</u>
<u>DN200-DN300</u>	<u>4.8</u>
<u>DN350-DN450</u>	<u>5.2</u>
<u>DN500-DN550</u>	<u>6.4</u>
<u>DN600-DN900</u>	<u>7.1</u>
<u>DN950-DN1000</u>	<u>8.7</u>
<u>DN1050</u>	<u>9.5</u>

6.3.3 地下燃气管道不得从建筑物和大型结构物的下面穿越。

注：不包括架空的建筑物和大型构筑物（如立交桥等）。

地下燃气管道与建筑物、构筑物或相邻管道之间的水平和垂直净距，不应小于表 6.3.3-1 和表 6.3.3-2 的规定。

6.3.4 地下燃气管道埋设的最小覆土厚度（路面至管顶）应符合下列要求：

- 1 埋设在车行道下时，不得小于 0.9m；
- 2 埋设在非车行道（含人行道）下时，不得小于 0.6m；
- 3 埋设在庭院（指绿化地及载货汽车不能进入之地）内时，不得小于 0.3m；
- 4 埋设在水田下时，不得小于 0.8m。

注：当采取行之有效的防护措施后，上述规定均可适当降低。

6.3.5 输送湿燃气的燃气管道，应埋设在土壤冰冻线以下。

燃气管道坡向凝水缸的坡度不宜小于 0.003。

6.3.6 地下燃气管道的地基宜为原土层。凡可能引起管道不均匀沉降的地段，其地基应进行处理。

6.3.7 地下燃气管道不得在堆积易燃、易爆材料和具有腐蚀性液体的场地下面穿越，并不宜与其他管道或电缆同沟敷设。当需要同沟敷设时，必须采取防护措施。

表 6.3.3-1 地下燃气管道与建筑物、构筑物或相邻管道之间的水平净距 (m)

项目		地下燃气管道				
		低压	中 压		次高压	
			B	A	B	A
建筑物的	基础	0.7	<u>1.0</u>	<u>1.5</u>	-	-
	外墙面 (出地面处)	-	-	-	4.5	6.5
给水管		0.5	0.5	0.5	1.0	1.5
污水、雨水排水管		1.0	1.2	1.2	1.5	2.0
电力电缆 (含电车电缆)	直埋	0.5	0.5	0.5	1.0	1.5
	在导管内	<u>1.0</u>	<u>1.0</u>	<u>1.0</u>	<u>1.0</u>	<u>1.5</u>
通信电缆	直埋	0.5	0.5	0.5	1.0	1.5
	在导管内	<u>1.0</u>	<u>1.0</u>	<u>1.0</u>	<u>1.0</u>	<u>1.5</u>
其他燃气管道	$D_n \leq 300\text{mm}$	0.4	0.4	0.4	0.4	0.4
	$D_n > 300\text{mm}$	0.5	0.5	0.5	0.5	0.5
热力管	直埋	1.0	1.0	1.0	1.5	2.0
	在管沟内 (至外壁)	1.0	1.5	1.5	2.0	4.0
电杆 (塔) 的基础	$\leq 35\text{kV}$	1.0	1.0	1.0	1.0	1.0
	$> 35\text{kV}$	<u>2.0</u>	<u>2.0</u>	<u>2.0</u>	5.0	5.0
通讯照明电杆 (至电杆中心)		1.0	1.0	1.0	1.0	1.0
铁路路堤坡脚		5.0	5.0	5.0	5.0	5.0
有轨电车钢轨		2.0	2.0	2.0	2.0	2.0
街树 (至树中心)		<u>0.75</u>	<u>0.75</u>	<u>0.75</u>	1.2	1.2

表 6.3.3-2 地下燃气管道与构筑物或相邻管道之间垂直净距 (m)

项 目		地下燃气管道 (当有套管时, 以套管计)
给水管、排水管或其它燃气管道		0.15
热力管的管沟底 (或顶)		0.15
电缆	直埋	0.50
	在导管内	0.15
铁路轨底		1.20
有轨电车轨底		1.00

注：1 如受地形限制无法满足表 6.3.3-1 和表 6.3.3-2 时，经与有关部门协商，采取行之有效的防护措施后，表 6.3.3-1 和表 6.3.3-2 规定的净距，均可适当缩小，但次高压燃气管道距建筑物外墙面不应小于 3.0m，中压管道距建筑物基础不应小于 0.5m 且距建筑物外墙面不应小于 1m，低压管道不应影响建（构）筑物和相邻管道基础的稳固性。且次高压 A 燃气管道距建筑物外墙面 6.5m 时，管道壁厚不应小于 9.5mm；管壁厚度不小于 11.9mm 或小于 9.5mm 时，距外墙面分别不应小于表 6.4.12 中地下燃气管道压力为 1.61Mpa 的有关规定。

2 表 6.3.3-1 和表 6.3.3-2 规定除地下室燃气管道与热力管的净距不适于聚乙烯燃气管道和钢骨架聚乙烯塑料复合管外，其它规定也均适用于聚乙烯燃气管道和钢骨架聚乙烯塑料复合管道。聚乙烯燃气管道与热力管道的净距应按国家现行标准《聚乙烯燃气管道工程技术规程》CJJ63 执行。

6.3.8 地下燃气管道穿过排水管、热力管沟、联合地沟、隧道及其他各种用途沟槽时应将燃气管道敷设于套管内。套管伸出构筑物外壁不应小于表 6.3.3-1 中燃气管道与该构筑物的水平净距。套管两端应采用柔性的防腐、防水材料密封。

6.3.9 燃气管道穿越铁路、高速公路、电车轨道和城镇主要干道时应符合下列要求：

1 穿越铁路和高速公路的燃气管道，共外应加套管；

2 穿越铁路的燃气管道的套管，应符合下列要求：

- 1) 套管埋设的深度：铁路轨底至套管顶不应小于 1.20m，并应符合铁路管理部门的要求；
- 2) 套管宜采用钢管或钢筋混凝土管；
- 3) 套管内径比燃气管道外径大 100mm 以上；
- 4) 套管两端与燃气管的间隙应采用柔性的防腐、防水材料密封，其一端应装设检漏管；
- 5) 套管端部距路堤坡脚外距离不应小于 2.0m。

3 燃气管道穿越电车轨道和城镇主要干道时宜敷设在套管或地沟内；穿越高速公路的燃气管道的套管、穿越电轨道和城镇主要干道的燃气管道的套管或地沟，应符合下列要求：

1) 套管内径应比燃气管道外径大 100mm 以上，套管或地沟两端应密封，在重要地段的套管或地沟端部宜安装检漏管；

2) 套管端部距电车道边轨不应小于 2.0m；距道路边缘不应小于 1.0m。

4 燃气管道宜垂直穿越铁路、高速公路、电车轨道和城镇主要干道。

6.3.10 燃气管道通过河流时，可采用穿越河底或采用管桥跨越的形式。当条件许可也可利用道路桥

梁跨越河流。并应符合下列要求：

- 1 路桥梁跨越河流的燃气管道，其管道的输送压力不应大于 0.4Mpa。
- 2 当燃气管道随桥梁敷设或采用管桥跨越河流时，必须采取安全防护措施。
- 3 燃气管道随桥梁敷设，宜采取如下安全防护措施：

1) 敷设于桥梁上的燃气管道应采用加厚的无缝钢管或焊接钢管，尽量减少焊缝，对焊缝进行 100%无损探伤；

- 2) 跨越通航河流的燃气管道底标高，应符合通航净空的要求，管架外侧应设置护桩；
- 3) 在确定管道位置时，应与随桥敷设的其它可燃的管道保持一定间距；
- 4) 管道应设置必要的补偿和减震措施；
- 5) 过河架空的燃气管道向下弯曲时，向下弯曲部分与水平管夹角宜采用 45°形式；
- 6) 对管道应做较高等级的防腐保护；

对于采用阴极保护的埋地钢管与随桥管道之间应设置绝缘装置。

6.3.11 燃气管道穿越河底时，应符合下列要求：

- 1 燃气管道宜采用钢管；
- 2 燃气管道至规划河底的覆土厚度，应根据水流冲刷条件确定，对不通航河流不应小于 0.5m；对通航的河流不应小于 1.0m，还应考虑疏浚和投锚深度；
- 3 稳管措施应根据计算确定；
- 4 在埋设燃气管道位置的河流两岸上、下游应设立标志；
- 5 燃气管道对接安装引起的误差不得大于 3°，否则应设置弯管，次高压燃气管道的弯管应考虑盲板力。

6.3.12 跨越河流的燃气管道的支座（架）应采用不燃材料制做。

6.3.13 穿越或跨越重要河流的燃气管道，在河流两岸均应设置阀门。

6.3.14 在次高压、中压燃气干管上，应设置分段阀门，并在阀门两侧设置放散管。在燃气支管的起点处，应设置阀门。

6.3.15 地下燃气管道上的检测管、凝水缸的排水管、水封阀和阀门，均应设置护罩或护井。

6.3.16 室外架空的燃气管道，可沿建筑物外墙或支柱敷设。并应符合下列要求：

- 1 中压和低压燃气管道，可沿建筑耐火等级不低于二级的住宅或公共建筑的外墙敷设；
次高压 B、中压和低压燃气管道，可沿建筑耐火等级不低于二级的丁、戊类生产厂房的外墙敷设。
- 2 沿建筑物外墙的燃气管道距住宅或公共建筑物门、窗洞口的净距；中压管道不应小于 0.5m，
低压管道不应小于 0.3m。燃气管道距生产厂房建筑物门、窗洞口的净距不限。
- 3 架空燃气管道与铁路、道路、其它管线交叉时的垂直净距不应小于表 6.3.16 的规定。

表 6.3.16 架空燃气管道与铁路、道路、其它管线交叉时的垂直净距

建筑物和管线名称		最小垂直净距	
		燃气管道下	燃气管道上
铁路轨顶		6.0	—
城市道路路面		5.5	—
厂区道路路面		5.0	—
人行道路路面		2.2	—
架空电力线，电压	3kV 以下	—	1.5
	3~10kV	—	3.0
	35~66kV	—	4.0
其它管道，管径	≤300mm	同管道直径，但不小于 0.10	同左
	≥300mm	0.30	0.30

注：1 厂区内部的燃气管道，在保证安全的情况下，管底至道路路面的垂直净距可取 4.5m；管底至铁路轨顶的垂直净距，可取 5.5m。在车辆和人行道以外的地区，可在从地面到管底高度不小于 0.35m 的低支柱上敷设燃气管道。

- 2 电气机车铁路除外。
- 3 架空电力线与燃气管道的交叉垂直净距尚应考虑导线的最大垂度。
- 4 输送湿燃气的管道应采取排水措施，在寒冷地区还应采取保温措施。燃气管道坡向凝水缸的坡度不宜小于 0.002。
- 5 工业企业内燃气管道沿支柱敷设时，尚应符合现行的国家标准《工业企业煤气安全规程》GB6222 的规定。

6.4 压力大于 1.6Mpa 的室外燃气管道

6.4.1 本节适用于压力大于 1.6Mpa（表压）但不大于 4.0Mpa（表压）的城镇燃气（不包括液态燃气）

室外管道工程的设计。

6.4.2 城镇燃气管道通过的地区，应按沿线建筑物的密集程度，划分为四个地区等级，并依据地区等级作出相应的管道设计。

6.4.3 城镇燃气管道地区等级的划分应符合下列规定：

1 沿管道中心线两侧各 200m 范围内，任意划分为 1.6km 长并能包括最多供人居住的独立建筑物数量的地段，按划定地段内的房屋建筑密集程度，划分为四个等级。

注：在多单元住宅建筑物内，每个独立住宅单元按一个供人居住的独立建筑物计算。

2 地区等级的划分：

1) 一级地区：有 12 个或 12 个以下供人居住建筑物的任一地区分级单元。

2) 二级地区：有 12 个以上，80 个以下供人居住建筑物的任一地区分级单元。

3) 三级地区：介于二级和四级之间的中间地区。有 80 个和 80 个以上供人居住建筑物的任一地区分级单元；或距人员聚集的室外场所 90m 内铺设管线的区域。

4) 四级地区：地上 4 层或 4 层以上建筑物普遍且占多数的任一地区分级单元(不计地下室层数)。

3 二、三、四级地区的长度可按如下规定调整：

1) 四级地区的边界线与最近地上 4 层或 4 层以上建筑物相距 200m。

2) 二、三级地区的边界线与该级地区最近建筑物相距 200m。

4 确定城镇燃气管道地区等级应为该地区的今后发展留有余地，宜按城市规划划分地区等级。

6.4.4 高压燃气管道采用的钢管和管道附件材料应符合下列要求：

1 燃气管道所用钢管、管道附件材料的选择，应根据管道的使用条件（设计压力、温度、介质、特性、使用地区等）、材料的焊接性能等因素，经技术经济比较后确定。

2 燃气管道选用的钢管，应符合现行的国家标准《石油天然气工业 输送钢管交货技术条件第 1 部分：A 级钢管》GB/T9711.1（L175 级钢管除外）、《石油天然气工业 输送钢管交货技术条件 第 2 部分：B 级钢管》GB/T9711.2 和《输送流体用无缝钢管》GB/T8163 的规定，或符合不低于上述三项标准相应技术要求的其它钢管标准。

3 燃气管道所采用的钢管和管道附件应根据选用的材料、直径、壁厚、介质特性、使用温度及施工环境温度等因素，对材料提出冲击试验和（或）落锤撕裂试验要求。

- 4 当管道附件与管道采用焊接连接时，两者材质应相同或相近。
- 5 管道附件中所用的锻件，应符合国家现行标准《压力容器用钢锻件》JB4726~JB4727 的有关规定。
- 6 管道附件不得采用螺旋焊缝钢管制作，严禁采用铸铁制作。
- 6.4.5 燃气管道强度设计应根据管段所处地区等级和运行条件，按可能同时出现的永久载荷和可变载荷的组合进行设计。当管道位于地震设防烈度 7 度及 7 度以上地区时，应考虑管道所承受的地震载荷。
- 6.4.6 钢质燃气管道直管段计算壁厚应按式（6.4.6）计算，计算所得到的厚度应按钢管标准规格向上选取钢管的公称壁厚。最小公称壁厚不应小于表 6.3.2 的规定。

式中： δ —钢管计算壁厚（mm）；

P —设计压力（MPa）；

D —钢管外径（mm）；

σ_s —钢管的最低屈服强度（MPa）；

F —强度设计系数，按表 6.4.8 和表 6.4.9 选取。

ϕ —焊缝系数。当采用符合第 6.4.4 条第 2 款规定的钢管标准时取 1.0。

6.4.7 对于采用经冷加工后又经加热处理的钢管，当加热温度高于 320℃（焊接除外）时；或采用经过冷加工或热处理的管子煨弯成弯管时，则在计算该钢管或弯管壁厚时，其屈服强度应取该管材最低屈服强度（ σ_s ）的 75%。

6.4.8 城镇燃气管道的强度设计系数（ F ）应符合表 6.4.8 的规定。

表 6.4.8 城镇燃气管道的强度设计系数

地区等级	强度设计系数（ F ）
一级地区	0.72
二级地区	0.60
三级地区	0.40
四级地区	0.30

6.4.9 穿越铁路、公路和人员聚集场所的管道以及门站、储配站、调压站内管道的强度设计系数，应符合表 6.4.9 的规定。

穿越铁路、公路和人员聚集场所的管道以及门站、储配站、调压站内管道的强度设计系数

表 6.4.9 调压站内管道的强度设计系数

管道及管段	地区等级			
	一	二	三	四
	强度设计系数 (F)			
有套管穿越Ⅲ、Ⅳ级公路的管道	0.72	0.6	0.4	0.3
无套管穿越Ⅲ、Ⅳ级公路的管道	0.6	0.5		
有套管穿越Ⅰ、Ⅱ级公路、高速公路、铁路的管道	0.6	0.6		
门站、储配站、调压站内管道及其上、下游各 200m 管道， 截断阀室	0.5	0.5		
人员聚集场所的管道	0.4	0.4		

6.4.10 下列计算或要求应符合现行的国家标准《输气管道工程设计规范》GB50251 的相应规定：

- 1 受约束的埋地直管段轴向应力计算和轴向应力与环向应力组合的当量应力校核；
- 2 受内压和温差共同作用下弯头的组合应力计算；
- 3 管道附件与没有轴向约束的直管段连接时的热膨胀强度校核；
- 4 弯头和弯管的管壁厚度计算；
- 5 燃气管道径向稳定校核。

6.4.11 一级或二级地区地下燃气管道与建筑物之间的水平净距不应小于表 6.4.11 的规定。

6.4.12 三级地区地下燃气管道与建筑物之间的水平净距不应小于表 6.4.12 的规定。

6.4.13 高压地下燃气管道与构筑物或相邻管道之间的水平和垂直净距，不应小于表 6.3.2-1 和 6.3.2-2 次高压 A 的规定。但高压 A 和高压 B 地下燃气管道与铁路路堤坡脚的水平净距分别不应小于 8m 和 6m；与有轨电车钢轨的水平净距分别不应小于 4m 和 3m。

注：当达不到本条净距要求时，采取行之有效的防护措施后，净距可适当缩小。

表 6.4.11 一级或二级地区地下燃气管道与建筑物之间的水平净距 (m)

燃气管道公称直径 DN (mm)	地下燃气管道压力 (MPa)		
	1.61	2.50	4.00
900<DN≤1050	53	60	70
750<DN≤900	40	47	57
600<DN≤750	31	37	45
450<DN≤600	24	28	35
300<DN≤450	19	23	28
150<DN≤300	14	18	22
DN≤300	11	13	15

注： 1 如果燃气管道强度设计系数不大于 0.4 时，一级或二级地区地下燃气管道与建筑之间的水平净距可按表 6.4.12 确定。

- 2 水平净距是指管道外壁到建筑物出地面处外墙面的距离。建筑物是旨供人使用的建筑物。
- 3 当燃气管道压力与表中数不相同，可采用直线方程内插法确定水平净距。

表 6.4.12 三级地区地下燃气管道与建筑物之间的水平净距 (m)

燃气管道公称直径和壁厚 δ (mm)	地下燃气管道压力 (MPa)		
	1.61	2.50	4.00
A、所有管径 $\delta < 9.5$	13.5	15.0	17.0
B、所有管径 $9.5 \leq \delta < 11.9$	6.5	7.5	9.0
C、所有管径 $\delta \geq 11.9$	3.0	3.0	3.0

注:1 如果对燃气管道采取行之有效的保护措施， $\delta < 9.5\text{mm}$ 的燃气管道也可采用表中 B 行的水平净距。

- 2 水平净距是指管道外壁到建筑物出地面处外墙面的距离。建筑物是指供人使用的建筑物。
- 3 当燃气管道压力表中数不相同，可采用直线方程内插法确定水平距离。
- 4 管道材料钢级不低于现行的的国家标准 GB/T9711.1 或 GB/T9711.2 规定的 L 245。

6.4.14 四级地区地下燃气管道输配压力不宜大于 1.6Mpa(表压)。其设计应遵守本规范 6.3 节的有关规定。

6.4.15 高压燃气管道的布置应符合下列要求：

- 1 高压燃气管道不宜进入城市四级地区；不宜从县城、卫星城、镇或居民居住区中间通过。当受条件限制需要进入或通过本款所列区域时，应遵守下列规定：

- 1) 高压 A 地下燃气管道与建筑物外墙面之间的水平净距不应小于 30m(当管道材料钢级不低于 GB/T9711.1、GB/T9711.2 标准规定的 L 245, 管道厚度 $\delta \geq 9.5$ 且对燃气管道采取行之有效的保护措施时, 不应小于 20m);
- 2) 高压 B 地下燃气管道与建筑物外墙面之间的水平净距不应小于 16m(当管道材料钢级不低于 GB/T9711.1、GB/T9711.2 标准规定的 L 245, 管道厚度 $\delta \geq 9.5$ 且对燃气管道采取行之有效的保护措施时, 不应小于 10m);
- 3) 管道分段阀门应采用遥控或自动控制。

2 高压燃气管道不应通过军事设施、易燃易爆仓库、国家重点文物保护单位的安全保护区、飞机场、火车站、海(河)、港码头。当受条件限制管道必须在本款所列区域通过时, 必须采用安全防护措施。

3 高压燃气管道宜采用埋地方式敷设。当个别地段需要采用架空敷设时, 必须采取安全防护措施。

6.4.16 当管道安全评估中危险性分析证明, 可能发生事故的次数和结果合理时, 可采用与表 6.4.11 和表 6.4.12 和 6.4.15 条不同的净距和采用表 6.4.8 和表 6.4.9 不同的强度设计系数 (F)。

6.4.17 焊接支管连接口的补强应符合下列规定:

1 补强的结构型式可采用增加主管道或支管道壁厚或同时增加主、支管道壁厚、或三通、或拔制扳边式接口的整体补强型式, 也可采用补强圈补强的局部补强型式。

2 当支管道的公称直径大于或等于 1/2 主管道公称直径时, 应采用三通。

3 支管道的公称直径小于或等于 50mm 时, 可不作补强计算。

4 开孔削弱部分按等面积补强, 其结构和数值计算应符合现行的国家标准《输气管道工程设计规范》GB50251 的相应规定。其焊接结构还应符合下述规定:

1) 主管道和地管道的连接焊缝应保证全焊透, 其角焊缝腰高应大于或等于 1/3 的支管道壁厚, 且不小于 6mm;

2) 补强圈的形状应与主管道相符, 并与主管道紧密贴合。焊接和热处理时补强圈上应开一排气孔, 管道使用期间应将排气孔堵死, 补强圈宜按国家现行标准《补强圈》JB/T4736 选用。

6.4.18 燃气管道附件的设计和选用应符合下列规定:

1 管件的设计和选用应符合国家现行标准《钢铁对焊无缝管件》GB12459、《钢板制对焊管件》

GB/T13401、《钢铁法兰管件》GB/T17185、《钢制对焊管件》SY/T0510 和《钢制弯管》SY/T5257 等有关标准规定。

2 管法兰的选用应符合国家现行标准《钢制管法兰》GB/T9112~GB/T9124、《大直径碳钢法兰》GB/T13402 或《钢制法兰、垫片、紧固件》HG20592~HB20635 的规定。法兰、垫片和紧固应考虑介质特性配套选用。

3 绝缘法兰、绝缘接头的设计应符合国家现行标准《绝缘法兰设计技术规定》SY/T0516 的规定。

4 非标钢制异径接头、凸形封头和平封头的设计，可参照现行的国家标准《钢制压力容器》GB150 的有关规定。

5 除对焊管件之外的的焊接预制单体（如集气管、清管器接收筒等），若其所用材料、焊接及检验不同于本规范所列要求时，要参照现行的国家标准《钢制压力容器》GB150 进行设计、制造和检验。

6 管道与、管件的管端焊接接头型式宜采用现行的国家标准《输气管道工程设计规范》GB50251 的相应规定。

7 用于改变管道走向的弯头、弯管应符合现行的国家标准《输气管道工程设计规范》GB50251 的相应规定，且弯曲管其外侧减薄处应小于按式（6.4.6）计算得到的计算厚度。

6.4.19 燃气管道阀门的设计应符合下列要求：

1 在高压燃气干管上，应设置分段阀门；分段阀门的最在间距；以四级地区为主管段不应大于 8km；以三级地区为主的管段不应大于 13km；以二级地区管段不应大于 24km；以一级地区为主的管段不应大于 32km。

2 在高压燃气支管的起点处，应设置阀门。

3 燃气管道阀门的选用应符合有关国家现行标准。应选择适用于燃气介质的阀门。

4 在防火区内关键部位使用的阀门，应具有耐火性能。需要通过清管器或电子检管的阀门，应选用全通径阀门。

6.4.20 高压燃气管道及管件设计应考虑日后清理管或电子检管的需要，并宜预留安装电子检管器收发装置的位置。

6.4.21 埋地管线的锚固件应符合下列要求：

1 埋地管线上弯管或迂回管处产生的纵向力，必须由弯管处的锚固件、由壤摩阻、或由管子中的纵向应力加以抵消。

2 若弯管处不用锚固件，则靠近推力起源点处的管子接头处应设计成能承受纵向接力。若接头没采取此种措施，则应加装适用的拉杆或拉条。

6.4.22 高压燃气管道的地基、埋设地最小覆土厚度、穿越铁路和电车轨道、穿越高速公路和城镇主要干道、通过河流的形式和要求等应符合本规范 6.3 节有关条款的规定。

6.4.23 市区外地下高压燃气管道沿线应设置里程桩、转角桩、交叉和警示牌等永久性标签。

市区内地下高压燃气管道应设立管位警示标志。在距管顶不小于 500m 处应埋设警示带。

6.5 门站和储配站

6.5.1 本节适用于城镇燃气输配系统中，接受气源来气并进行净化、加臭、贮存、控制供气压力、气量分配、计量和气质检测的门站和储配站的工程设计。

6.5.2 门站和储配站站址选择应符合下列要求：

1 站址应符合城市规划的要求；

2 站址应具有适宜的地形、工程地质、供电、给排水和通信等条件；

3 门站和储配站应少占农田、节约用地并应注意与城市景观等协调；

4 门站站址应结合长输管线位置确定；

5 根据输配系统具体情况，储配站与站站可合建；

6 储配站内的储气罐与站外的建、构筑物的防火间距应符合现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的有关规定。

6.5.3 储配站内的储气罐与站内的建、构筑物的防火间距应按表 6.5.3 执行；

6.5.4 储气罐或罐区之间的防火间距，应符合以下要求：

1 湿式储气罐之间、干式储气罐之间、湿式储气罐与干式储气罐之间的防火间距，不应小于相邻大罐的半径；

2 固定容积储气罐之间的防火间距，不应小于相邻在罐直径的 2/3；

3 固定容积储气罐与低压湿或干式储气罐之间的防火间距，不应小于相邻较大罐的半径；

4 数个固定容积储气罐的总容积大于 200000m³ 时，应分组布置。组与组之间的防火间距：卧式储罐，不应小于相邻较大罐长度的一半；球形储罐，不应小于相邻大罐的直径，且不应小于 20.0m；

5 储气罐与液化石油气罐之间防火间距应符合现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的有关规定。

6.5.5 门站和储配站总平面布置应符合以下要求：

1 总平面应分区布置，即分为生产区（包括储罐区、调压计量区、加压区等）和辅助区。

表 6.5.3 储气罐与站内的建、构筑物的防火间距（m）

储气罐总容积（m ² ）	>1000	>1000 至 ≤ 10000	>10000 至 ≤50000	>50000 至 ≤200000	>200000
明火或散发火花地点	20	25	30	35	40
调压间、压缩机间、计量回	10	12	15	20	25
控制室、配电间、汽车库等辅助建筑	12	15	20	25	30
机修间、燃气锅炉房	15	20	25	30	35
综合办公生活建筑	18	20	25	30	35
消防泵房、消防备水池取水口	20				
站内道路（路边）	10	10	10	10	10
围墙	15	15	15	15	18

注：1 低压湿式储气罐与站内的建、构筑物的防火间距，应按本表确定；

2 低压干式储气罐与站内的建、构筑物的防火间距，当可燃气体的密度比空气大时，应按本表增加 25%；比空气小或等于时，可按本表确定；

3 固定容积储气罐与站内的建、构筑物的防火间距应按本表的规定执行。总容积按其几何容积（m²）和设计压力（绝对压力，10²kpa）的乘积计算；

4 低压湿式或干式储气罐的水封室、油泵房和电梯间等附属设施与该储罐的间距工艺要求确定；

5 露天燃气工艺装置与储气罐的间距按工艺要求确定。

2 站内的各建构筑物之间以及站外建筑物的耐火等级不应低于现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的有关规定。站内建筑物的耐火等级不应低于现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 “二级”的规定。

3 储配站生产区应设置环形消防车通道，消防车通道宽度不应小于 3.5m。

6.5.6 当燃气无臭味或臭味不足时，门站或储配站内应设置加臭装置。加臭量应符合本规范第 3.2.3 条的有关规定。

6.5.7 门站和储配站的工艺设计应符合下列要求：

- 1 功能应满足输配系统输气调峰的要求；
- 2 站内应根据输配系统调度要求分组设置计量和调压装置，装置前应设过滤器；门站进站总管上宜设置分离器；
- 3 调压装置应根据燃气流量、压力降等工艺条件确定设置加热装置。
- 4 站内计量调压装置和加压设置应根据工作环境要求露天或在厂房内布置，在寒冷或风沙地区宜采用全封闭式厂房。
- 5 进出站管线应设置切断阀门和绝缘法兰；
- 6 储配站内进罐管线上宜控制进罐压力和流量的调节装置；
- 7 当长输管道采用清管工艺时，其清管器的接收装置宜设置在门站内；
- 8 站内管道上应根据系统要求设置安全保护及放散装置；
- 9 站内设备、仪表、管道等安装的水平间距和标高均应便于观察、操作和维修。

6.5.8 站内宜设置自动化控制系统，并宜作为输配系统的数据采集监控系统的元端站。

6.5.9 站内燃气计量和气质的检验应符合下列要求：

- 1 站内设置的计量仪表应符合表 6.5.9 的规定；
- 2 宜设置测定燃气组份、发热量、密度、湿度和各项有害杂质的仪表。

表 6.5.9 站内设置的计量仪表

进出站参数	功 能		
	指示	记录	累计
流量	+	+	+
压力	+	+	
温度	+	+	

注：表中“+”为应规定设置。

6.5.10 燃气储存设施的设计应符合下列要求：

- 1 储配站所建储罐容积应根据输配系统所需储气总容量、管网系统的调度平衡和气体混配要求确定；

2 储配站的储气方式及储罐型式应根据燃气进站压力、供气规模、输配管网压力等因素，经技术经济比较后确定；

3 确定储罐单体或单组容积时，应考虑储罐检修期间供气系统的调度平衡；

4 储罐区宜设有排水设施。

6.5.11 低压储气罐的工艺设计，应符合下列要求：

1 低压储气罐宜分别设置燃气进、出气管，各管应设置关闭性能良好的切身断装置，并宜设置水封阀，水封阀的有效高度应取设计工作压力（以水柱子表示）加 500mm。燃气进、出气管的设计应能适应气罐地基沉降引起的变形；

2 低压储气罐应设储气量指示器。储气罐量指示器应具有显示储量及可调节的高低限位声、光报警装置；

3 储气罐高度超越当地有关的规定时应设高度障碍标志；

4 湿式储气罐的水封高度应经过计算后确定；

5 寒冷地区湿式储气罐的水封应设有防冻措施；

6 干式储气罐密封系统，必须能够可靠地连续进行；

7 干式储气罐应设置紧急放散装置；

8 干式储气罐应配有检修通道。稀油密封干式储气罐外部应设置检修电梯。

6.5.12 高压储气罐工艺设计，应符合下列要求：

1 高压储气罐宜分别设置燃气进、出气管，不需要起混气作用的高压储气罐，其进、出气管也可合为一条；燃气进、出气管的设计宜进行柔性计算；

2 高压储气罐应分别设置安全阀、放散管和排污管；

3 高压储气罐应设置压力检测装置；

4 高压储气罐宜减少接管孔数量；

5 高压储气罐宜设置检修排空装置；

6 当高压储气罐罐区设置检修用集中放散装置时，集中放散装置的放散管与站外建、构筑物的防火间距不小于表 6.5.12-1 的规定；集中放散装置的放散管与站内建、构筑物的防火间距不应小于

表 6.5.12-2 的规定；放散管管口高度应高出距其 25 米内的建构筑物 2m 以上，且不得小于 10m；

7 集中放散装置宜设置在站内全年最小频率风向的上风侧。

表 6.5.12-1 集中放散装置的放散管与站外建、构筑物的防火间距

项 目		防火间距 (m)
明火或散发火花地点		30
民用建筑		25
甲乙类液体储罐、易燃材料堆场		30
室外变配电站		30
甲乙类物品库房、甲乙类生产厂房		25
其他厂房		20
铁路用地界		30
公路用地界	高速、I、II 级	15
	III、IV 级	10
架空电力线	>380V	2.0 倍杆高
	≤380V	1.5 倍杆高
架空通信线	国家 I、II 级	1.5 倍杆高
	III、IV 级	1.5 倍杆高

表 6.5.12-2 集中放散装置的放散管与站内建、构筑物的防火间距

项 目	防火间距 (m)
明火或散发火花地点	30
综合办公生活建筑	25
可燃气体储气罐	20
室外变配电站	30
调压间、压缩机间、计量间及工艺装置区	20
控制室、配电间、汽车库、机修间和其他辅助建筑	25
燃气锅炉房	25
消防泵房、消防水池取水口	20
站内道路 (路边)	2
站区围墙	2

6.5.13 站内工艺管道应采用钢管。其技术性能应分别符合现行的国家标准《石油天然气工业输送钢管交货技术条件》GB/T9711、《输送流体用无缝钢管》GB/T8163、《低压流体输送用焊接钢管》GB/T3091 的规定。

阀门等管道附件的压力级别不应小于管道设计压力。

6.5.14 燃气加压设备的选型应符合下列要求：

- 1 储配站燃气加压设备应结合输配系统总体设计采用的工艺流程、设计负荷、排气压力及调度要求确定；
- 2 加压设备应根据吸排气压力、排气量选择机型。所选用的设备应便于操作维护、安全可靠，并符合节能、高效、低震和低噪音的要求；
- 3 加压设备的排气能力应按厂方提供的实测值为依据。站内加压设备的型式应一致，加压设备的规格应满足运行调度要求，并不宜多于两种。

储配站内装机总台数不宜过多。每 1~5 台压缩机宜另设 1 台备用。

6.5.15 压缩机间的工艺设计应符合下列要求：

- 1 压缩机宜按独立机组配置进、出气管、阀门、旁通、冷却器、安全放散、供油和供水等各项辅助设施；
- 2 压缩机的进、出气管道宜采用地下直埋或管沟敷设，并宜采取减震降噪措施；
- 3 管道设计应设有能满足投产置换，正常生产维修和安全保护所必需的附属设备；
- 4 压缩机及其附属设备的布置应符合下列要求：
 - 1) 压缩机宜采取单排布置；
 - 2) 压缩机之间及压缩机与墙壁之间的净距不宜小于 1.5m；
 - 3) 重要通道的宽度不宜小于 2m；
 - 4) 机组的联轴器及皮带传动装置应采取安全防护措施；
 - 5) 高出地面 2m 以上的检修部位应设置移动或可拆卸式的维修平台或扶梯；
 - 6) 维修平台及地坑周围应设防护栏杆；
- 5 压缩机间宜根据设备情况设置检修用起吊设备；
- 6 当压缩机采用燃气为动力时，其设计应符合现行的国家标准《输气管道工程设计规范》

GB50251 和《原油和天然气工程设计防火规范》GB50183 的有关规定；

7 压缩机组前必须设有紧急停车按钮。

6.5.16 压缩机的控制室宜设在主厂房一侧的中部或主厂房的一端。控制室与压缩机之间应设有能观察各台设备运转的隔音耐火玻璃窗。

6.5.17 储配站控制室内的二次检测仪表及操作调节装置宜按表 6.5.17 规定设置。

表 6.5.17 储配站控制室内二次检测仪表及调节装置

参数名称		现场显示	控制室		
			显示	记录或累计	报警联锁
压缩机进气管压力			+		+
压缩机室出气管压力			+	+	
机 组	吸气压力	+			
	吸气温度	+			
	排气压力	+	+		+
压缩机室	供电压力		+		
	电 流		+		
	功率因数		+		
机 组	电 压	+	+		
	电 流	+	+		
	功率因数		+		
压缩机室	供水温度		+		
机 组	供水温度	+			
	回水温度	+			
润滑油	供油压力	+			+
	供油温度	+			
	回油温度	+			
电机防爆通风 系统排风压力			+		+

注：表中“+”为应规定设置。

6.5.18 压缩机间、调压计量间等具有爆炸危险的生产用房应符合现行的国家标准《建筑设计防火规

范》GB50016的“甲类生产厂房”设计的规定。

6.5.19 门站和储配站内的消防设施设计应符合现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016的规定，并符合下列要求：

1 储配站在同一时间内的火灾次数应按一次考虑。储罐区的消防用水量不应小于表 6.5.19 的规定。

表 6.5.19 储罐区的消防用水量表

储罐容积(m ³)	>500 至 10000	≥10000 至 ≤50000	≥50000 至 ≤100000	≥100000 至 ≤200000	>200000
消防用水量(l/s)	15	20	25	30	35

注：固定容积的可燃气体储罐以组为单位，总容积按其几何容积(m³)和设计压力（绝对压力，10²kPa）的乘积计算。

2 当设置消防水池时，消防水池的容量应按火灾延续时间 3h 计算确定。当火灾情况下能保证连续向消防水池补水时，其容量可减去火灾延续时间内的补水量。

3 储配站内消防水管网应采用环形管网，其给水干管不应少于 2 条。当其中一条发生故障时，其余的进水管应能满足消防用水总量的供给要求；

4 站内室外消防栓宜选用地面上式消防栓；

5 门站的工艺装置区可不设消防给水系统；

6 门站和储配站内建筑物灭火器的配置应符合现行的国家标准《建筑灭火器配置设计规范》GBJ140 的有关规定。储配站内储罐区应配置干粉灭火器，配置数量按储罐台数每台设置 2 个；每组相对独立的调压计量等工艺装置区应配置干粉灭火器，数量不少于 2 个。

注：1 干粉灭火器指 8kg 手提式干粉灭火器。

2 根据场所危险程度可设置部分 35kg 手推式干粉灭火器。

6.5.20 门站和储配站供电系统应符合现行的国家标准《供配电系统设计规范》GB50052 的“二级负荷”设计的规定。

6.5.21 门站和储配站电气防爆设计符合下列要求：

1 站内爆炸危险场所的电力装置设计应符合现行的国家标准《爆炸和火灾危险环境电力装置设

计规范》GB50058 的规定。

- 2 其爆炸危险区域等级和范围的划分宜符合本规范附录 D 的规定。
- 3 相关厂房和装置区内应装设可燃气体浓度检测报警装置。

6.5.22 储气罐和压缩机间、调压计量间等具有爆炸危险的生产用房应有防雷接地设施，其设计应符合现行的国家标准《建筑物防雷设计规范》GB50057 的“第二类防雷建筑物”设计的规定。

6.5.23 门站和储配站的静电接地设计应符合国家现行标准《化工企业静电接地装置设计规范》HGJ28 的规定。

6.5.24 门站和储配站边界的噪声应符合现行的国家标准《工业企业厂界噪声标准》GB12348 的规定。

6.6 调压站与调压装置

6.6.1 本节适用于城镇燃气输配系统中不同压力级制管道之间连接的调压站、调压箱（或柜）和调压装置的设计。

6.6.2 调压装置的设置，应符合下列要求：

- 1 自然条件和周围环境许可时，宜设置在露天，但应设置围墙、护栏或车挡；
- 2 设置在地上单独的调压箱（悬挂式）内时；对居民和商业用户燃气进口压力不应大于 0.4Mpa；
对工业用户（包括锅炉）燃气进口压力不应大于 0.8Mpa；
- 3 设置在地上单独的调压柜（落地式）内时；对居民、商业用户和工业用户（包括锅炉）燃气进口压力不宜大于 1.6Mpa；
- 4 符合本规范第 6.6.12 条的要求时，可设置在地上单独的建筑物内；
- 5 当受到地上条件限制，且调压装置进口压力不大于 0.4Mpa 时，可设置在地下单独的建筑物内或地下单独的箱内，并应分别符合本规范第 6.6.14 条和 6.6.5 条的要求；
- 6 液化石油气和相对密度大于 0.75 的燃气调压装置不得设于地下室、半地下室和地下单独的箱内。

6.6.3 调压站（含调压柜）与其他建筑物、构筑物的水平净距应符合表 6.6.3 的规定。

6.6.4 调压箱（和调压柜）的设置应符合下列要求：

- 1 调压箱（悬挂式）

1) 调压箱的箱底距地坪的高度宜为 1.0~1.2m，可安装在用气建筑物的外墙壁上或悬挂于专用的支架上；当安装在用气建筑物的外墙上时，调压器进出口管径不宜大于 DN50。

2) 调压箱到建筑物的门、窗或其他通向室内的孔槽的水平净距应符合下列规定：

当调压器进口燃气压力不大于 0.4Mpa 时，不应小于 1.5m；

当调压器进口燃气压力大于 0.4Mpa 时，不应小于 3.0m；

调压箱不应安装在建筑物的门、窗的上、下方墙上及阳台的下方；不应安装在室内通风机进风口墙上。

3) 安装调压箱的墙体应为永久性的实体墙，其建筑物耐火等级不应低于二级。

4) 调压箱上应有自然通风孔。

表 6.6.3 调压站（含调压柜）与其他建筑物、构筑物水平净距（m）

设置形式	调压装置入口 燃气压力级制	建筑物 外墙面	重要公共 建筑物	铁路 (中心线)	城镇道路	公共电力 变配电柜
地上单独建筑	高压 (A)	18.0	30.0	25.0	5.0	6.0
	高压 (B)	13.0	25.0	20.0	4.0	6.0
	次高压 (A)	9.0	18.0	15.0	3.0	4.0
	次高压 (B)	6.0	12.0	10.0	3.0	4.0
	中压 (A)	6.0	12.0	10.0	2.0	4.0
	中压 (B)	6.0	12.0	10.0	2.0	4.0
调压柜	次高压 (A)	7.0	14.0	12.0	2.0	4.0
	次高压 (B)	4.0	8.0	8.0	2.0	4.0
	中压 (A)	4.0	8.0	8.0	1.0	4.0
	中压 (B)	4.0	8.0	8.0	1.0	4.0
地下单独建筑	中压 (A)	3.0	6.0	6.0	-	3.0
	中压 (B)	3.0	6.0	6.0	-	3.0
地下调压箱	中压 (A)	3.0	6.0	6.0	-	3.0
	中压 (B)	3.0	6.0	6.0	-	3.0

注：1 当调压装置露天设置时，则指距离装置的边缘；

2 当建筑物（含重要公共建筑物）的某外墙为无门、窗洞口的实体墙，且建筑物耐火等级不低于二级时，燃气

进口压力级制为中压（A）或中压（B）的调压柜一侧或两侧（非平行），可贴靠上述外墙设置；

3 当达不到上表净距要求时，采取有效措施，可适当缩小净距。

2 调压柜（落地式）

1) 调压柜应单独设置在牢固的基础上，柜底距地坪高度宜为 0.30m。

2) 距其他建筑物、构筑物的水平净距应符合表 6.6.3 的规定。

3) 体积大于 1.5m³的调压柜应有爆炸泄压口，爆炸泄压口不应小于上盖或最大柜壁面积的 50%（以较大者为准）。爆炸泄压口宜设在上盖上。通风口面积可包括在计算爆炸泄压口面积内。

4) 调压柜上应有自然通风口，其设置应符合下列要求：

当燃气相对密度大于 0.75 时，应在柜体上、下各设 1%柜底面积通风口；调压柜四周应设护栏；

当燃气相对密度不大于 0.75 时，可仅在柜体上部设 4%柜底面积通风口；调压柜四周宜设护栏。

3 安装调压箱（或柜）的位置应以满足调压器安全装置的安装要求。

4 安装调压箱（或柜）的位置应使调压箱（或柜）不被碰撞，不影响观瞻并在开箱（或柜）作业时不影响交通。

6.6.5 地下调压箱的设置应符合下列要求：

1 地下调压箱不宜设置在城镇道路下，距其他建筑物、构筑物的水平净距应符合表 6.6.3 的规定。

2 地下调压箱上应有自然通风口，其设置应符合本规范第 6.6.4 条第 2 款 4) 项规定；

3 安装地下调压箱的位置应能满足调压器安全装置的安装要求；

4 地下调压箱设计应方便检修；

5 地下调压箱应有防腐保护。

6.6.6 单独用户的专用调压装置除按本规范第 6.6.2、6.6.3、6.6.4 条设置外，尚可按下列形式设置，但应符合下列要求：

1 当商业用户调压装置进口压力不大于 0.4Mpa，或工业用户（包括锅炉）调压装置进口压力不大于 0.8Mpa 时，可设置在用气建筑物专用单层毗连建筑物内；

1) 该建筑物与相邻建筑应用无门窗和洞口的防火墙隔开，与其他建筑物、构筑物水平净距应符合表 6.6.3 的规定。

2) 该建筑物耐火等级应符合现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的不低于“二级”设计的规定，并应具有轻型结构屋顶爆炸泄压口及向外开启的门窗。

- 3) 地面应采用不会产生火花材料。
- 4) 室内通风换气次数每小时不应小于 2 次。
- 5) 室内电气、照明装置应符合现行的国家标准《爆炸和火灾危险环境电力装置设计规范》

GB50058 的“1 区”设计的规定。

2 当调压装置进口压力不大于 0.2Mpa 时，可设置在公共建筑的顶层房间内；

1) 房间应靠建筑外墙，不应布置在人员密集房间的上面或贴邻，并满足本条第 1 款 2)、3)、5) 项要求。

2) 房间内应设有连续通风装置，并能保证每小时通风换气次数大于 3 次。

3) 房间内应设置可燃气体浓度检测监控仪表及声、光报警装置。该装置应与通风设施和紧急切断阀连锁，并将信号引入该建筑物监控室。

4) 调压装置应设有超压自动切断保护装置。

5) 室外进口管道应设有阀门，并能在地面操作。

6) 调压装置和燃气管道应采用钢管焊接和法兰连接。

3 当调压装置进口压力不大于 0.4Mpa，且调压器进出口管径不大于 DN100 时，可设置在用气建筑物的平屋顶上，但应符合下列条件：

1) 应在屋顶承重结构受力允许的条件下，且建筑物耐火等级不应低于二级。

2) 建筑物应有通向屋顶的楼梯。

3) 调压箱、柜（或露天调压装置）与建筑物烟囱的水平净距不应小于 5m。

4 当调压装置进口压力不大于 0.4Mpa 时，可设置在单层建筑的生产车间、锅炉房和其他工业生产用气房间内，或当调压装置进口压力不大于 0.8Mpa 时，可设置在单独、单层建筑的生产车间或锅炉房内，但应符合下列条件：

1) 应满足本条第 1 款 2)、4) 项要求。

2) 调压器进出口管径不应大于 DN80。

3) 调压装置宜设不燃烧体护栏。

4) 调压装置除在室内设进口阀门外，还应在室外引入管上设置阀门。

注：当调压器进出口管径大于 DN80 时，应将调压装置设置在用气建筑物的专用单层房间内，

其设计应符合本条第 1 款的要求。

6.6.7 调压箱(柜)或调压站的设计,其噪声应符合现行的国家标准《城市区域环境噪声标准》GB3096的规定。

6.6.8 设置调压器场所的环境温度应符合下列要求:

- 1 当输送干燃气时,无采暖的调压器的环境温度应能保证调压器的活动部件正常工作。
- 2 当输送湿燃气时,无防冻措施的调压器的环境温度应大于 0℃;当输送液化石油气时,其环境温度应大于液化石油气的露点。

6.6.9 调压器的选择,应符合下列要求:

- 1 调压器应能满足进口燃气的最高、最低压力的要求;
- 2 调压器的压力差,应根据调压器前燃气管道的最低设计压力—调压器后燃气管道的设计压力之差值确定。
- 3 调压器的计算流量,应按该调压器所承担的管网小时最大输送量的 1.2 倍确定。

6.6.10 调压站(或调压箱或调压柜)的工艺设计应符合下列要求:

- 1 低压管网不成环的区域调压站和连续生产使用的用户调压装置宜设置备用调压器,其他情况下的调压器可不设备用。

调压器的燃气进出口管道之间应设旁通管,用户调压箱(悬挂式)可不设旁通管。

- 2 高压和次高压燃气调压站室外进、出口管道上必须设置阀门;

中压燃气调压站室外进口管道上,应设置阀门。

- 3 调压站室外进、出口管道上阀门距调压站的距离:

当为地上独立建筑时,不宜小于 10m(当为毗连建筑物时,不宜小于 5m);

当为调压柜时,不宜小于 5m;

当为露天调压站时,不宜小于 10m;

当通向调压站的支管阀门距调压站小于 100m 时,室外支管阀门与调压站进口阀门可合为一个。

- 4 在调压器燃气入口处应安装过滤器。

5 在调压器燃气入口(或出口)处,应设防止燃气出口压力过高的安全保护装置(当调压器本身带有安全保护装置时可不设)。

- 6 调压器的安全保护装置宜选用人工复位型。安全保护(放散或切断)装置必须设定启动压力

值并具有足够的能力。启动压力应根据工艺要求确定，当工艺无特殊要求时应符合下列要求：

- 1) 当调压器出口为低压时，启动压力应使与低压管道直接相连的燃气用具处于安全工作压力以内。
 - 2) 当调压器出口压力小于 0.08MPa 时，启动压力不应超过出口工作压力上限的 50%；
 - 3) 当调压器出口压力等于或大于 0.08MPa，但不大于 0.4MPa 时，启动压力不应超过出口工作压力上限 0.4MPa；
 - 4) 当调压器出口压力大于 0.4MPa 时，启动压力不应超过出口工作压力上限的 10%。
- 7 放散管管口应高出调压站屋檐 1.0m 以上。

调压柜的安全放散管管口距地面的高度不应小于 4m；设置在建筑物墙上的调压箱的安全放散管管口应高出该建筑物屋檐 1.0m。

地下调压站和地下调压箱的安全放散管管口也应按地上调压柜安全放散管管口的规定设置。

注：清洗管道吹扫用的放散管、指挥器的放散管与安全水封放散管属于同一工作压力时，允许将它们连接在同一放散管上。

8 调压站内调压器及过滤器前后均应设置指示式压力表。调压器后应设置自动记录式压力仪表。

6.6.11 调压站内调压器的布置应符合下列要求：

- 1 调压器水平安装高度应便于维护检修；
- 2 2 台以上调压器平行布置时，相邻调压器外缘净距宜大于 1m；调压器与墙面之间的净距和室内主要通道的宽度均宜大于 0.8m。

6.6.12 地上式调压站的建筑物设计应符合下列要求：

- 1 建筑耐火等级应符合现行的国家标准《建筑设计防火规范》GBJ16 的不低于“二级”设计的规定；
- 2 调压器室与毗连房间之间应用实体隔墙隔开，其设计应符合下列要求：
 - 1) 隔墙厚度不应小于 24cm，且应两面抹灰。
 - 2) 隔墙厚度不得设置烟道和通风设备。调压器室的其他墙壁也不得设有烟道；
 - 3) 隔墙有管道通过时，应采用填料密封或将墙洞用混凝土等材料填实。
- 3 调压器室及其他有漏气危险的房间，应采取自然通风措施，每小时换气次数不应小于 2 次；
- 4 调压器室及其他有燃气泄漏可能的房间电气防爆等级应符合现行的国家标准《爆炸和火灾危

险环境电力装置设计规范》GB50058“1区”设计的规定；

5 调压器室内的地坪应采用不会产生火花材料；

6 调压器室应有泄压措施，其设计应符合现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016的规定；

7 调压器室的门、窗应向外开启，窗应设防护栏和防护网；

8 重要调压站宜设保护围墙；

9 设于空旷地带的调压站及采用高架遥测天线的调压站应单独设置避雷装置，其接地电阻值应小于 10Ω 。

6.6.13 输送湿燃气调压站的调压器室室内温度不能满足本规范第6.6.8条的要求时，严禁在调压室内用明火采暖，但可采用集中供热或在调压站内设置燃气、电气采暖系统，其设计应符合下列要求：

1 燃气采暖锅炉可设在与调压器室毗连的房间内。

调压器室的门、窗与锅炉室的门、窗不应设置在建筑的同一侧；

2 采暖系统宜采用热水循环式；

采暖锅炉烟囱排烟温度严禁大于 300°C ；烟囱出口与燃气安全放散管出口的水平距离应大于 5m ；

3 燃气采暖锅炉应有熄火保护装置或设专人值班管理；

4 采用防爆式电气采暖装置时，可对调压器室或单体设备加电加热采暖。电采暖设备的外壳温度不得大于 115°C 。电采暖设备应与调压设备绝缘。

6.6.14 地下式调压站的建筑物设计应符合下列要求：

1 室内净高不应低于 2m ；

2 宜采用混凝土整体浇筑结构；

3 必须采取防水措施；在寒冷地区应采取防寒措施；

4 调压器室顶盖上必须设置两个呈对角位置的人孔，孔盖应能防止地表水浸入；

5 室内地坪应为不会产生火花材料，并应在一侧人孔下的地坪上设置集水坑；

6 调压器室顶盖应采用混凝土整体浇筑的结构形式。

6.6.15 当调压站内、外燃气管道为绝缘连接时，调压器及其附属设备必须接地，接地电阻应小于 100Ω 。

6.7 钢质燃气管道和储罐的防腐

6.7.1 钢质燃气管道和储罐必须进行外防腐。其防腐设计应符合国家现行标准《钢质管道及储罐腐蚀控制工程设计规范》SY0007的规定。

6.7.2 地下燃气管道防腐设计，必须考虑土壤电阻率。对高、中压输气干管宜沿燃气管道途经地段选点测定其土壤电阻率。应根据土壤的腐蚀性、管道的重要程度及所经地段的地质、环境条件确定其防腐等级。

6.7.3 地下燃气管道的外防腐涂层的种类，根据工程的具体情况，可选用石油沥青、聚乙烯防腐胶带、环氧煤沥青、聚乙烯防腐层、氯磺化聚乙烯、环氧粉末喷涂等。当选用上述涂层时，应符合国家现行的有关标准的规定。

6.7.4 采用涂层保护埋地敷设的钢质燃气干管宜同时采用阴极保护。

市区外埋地敷设的燃气干管，当采用阴极保护时，宜采用强制电流方式，其设计应符合国家现行标准《埋地钢质管道强制电流以阴极保护设计规范》SY/T0036的规定。

市区内埋地敷设的燃气干管，当采用阴极保护时，宜采用牺牲阳极法，其设计应符合国家现行标准《埋地钢质管道牺牲阳极阴极保护设计规范》SY/T0019的规定。

6.7.5 地下燃气管道与交流电力线接地体的净距不应小于表 6.7.5 的规定。

表 6.7.5 地下燃气管道与交流电力线接地体的净距（m）

电压等级（KV）	10	35	110	220
铁塔或电杆接地体	1	3	5	10
电站或变电所接地体	5	10	15	30

6.8 监控及数据采集

6.8.1 城市燃气配系统，宜设置监控数据采集系统。

6.8.2 监控及数据采集系统应采用电子计算机为基础的装备和技术。其设计应符合我国现行的标准，并与同期的计算机技术水平相适应。

6.8.3 监控及数据采集系统应采用分级结构。

6.8.4 监控及数据采集系统应设主站、远端站。主站应设在燃气企业调度服务部门，并宜与城市公用数据库连接。远端站宜设置在区域调压站、专用调压站、管网压力监测点、储配站、门站和气源

厂等。

6.8.5 按照监控及数据采集系统拓扑结构设计的需要，在等级系统中可在主站与远端站之间设置通信或其他功能的分级站。

6.8.6 监控及数据采集系统的通信中信息传输介质及方式应根据当地通信系统条件、系统规模和特点、地理环境，经全面的技术经济比较后确定。宜利用城市公共数据通信网络作为通信方式。

6.8.7 监控及数据采集系统所选用的设备、器件、材料和仪表应选用通用性产品。

6.8.8 监控及数据采集系统的电路和接口设计应符合国家有关标准的规定，并具有通用性、兼容性。系统应具有可扩性。

6.8.9 监控及数据采集系统应从硬件和软件两方面充分提高可靠性、并应设置系统自身诊断功能，对关键设备应采用冗余技术。

6.8.10 监控及数据采集系统的应用软件宜配备实时瞬态模拟软件，对系统进行调度优化、泄漏检测定位、工况预测、存量分析、负荷预测及调度员培训等。

6.8.11 监控及数据采集系统远端站应具有数据采集和通信功能。对需要进行控制或调节的对象点，应有对选定的参数或操作进行控制或调节功能。

6.8.12 主站硬件和软件设计应具有良好的人机对话功能，可及时调整参数或处理紧急情况。

6.8.13 远端站数据采集等工作信息的类型和数量应按实际需要予以合理地确定。

6.8.14 设置监控和数据采集设备的建筑应符合现行国家标准《计算站场地技术要求》GB2887 和《电子计算机机房设计规范》GB50174 以及《计算机机房用活动地板技术条件》GB6550 的有关规定。

6.8.15 监控及数据采集系统的主站机房，应设置可靠性较高的不间断电源和后备电源。

6.8.16 远端站的设置应符合不同地点防爆、防护的相关要求。

7 压缩天然气供应

7.1 一般规定

7.1.1 本章适用于工作压力不大于 25.0MPa(表压)的城镇压缩天然气供应工程设计:

- 1 天然气压缩加气站;
- 2 压缩天然气储配站;
- 3 压缩天然气瓶组供气站。

7.1.2 压缩天然气的质量应符合现行国家标准《车用压缩天然气》GB 18047 的规定。

7.1.3 压缩天然气的运输可采用汽车载运气瓶组或拖挂气瓶车;也可采用船载气瓶组或气瓶车水上运输。

7.2 天然气压缩加气站

7.2.1 本节适用于由天然气高、中压输气管道、储配站或气田的集气处理站等引入天然气,经净化、计量、压缩并向气瓶组或气瓶车充装压缩天然气的压缩加气站工程设计。压缩加气站可兼有向天然气汽车加气功能。

7.2.2 压缩加气站站址选择应符合下列要求:

- 1 压缩加气站宜靠近气源,并应具有适宜的交通、供电、给排水及工程地质条件;
- 2 在城镇区域内建设的压缩加气站站址应符合城镇总体规划的要求。

7.2.3 压缩加气站内天然气储罐与站外建、构筑物的防火间距,应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的规定。

7.2.4 压缩加气站内的天然气储罐与站内建、构筑物的防火间距,应符合本规范第 6.5.3 条的规定;天然气储罐与气瓶车固定车位的防火间距,不应小于表 7.2.4 的规定。

表 7.2.4 天然气储罐与气瓶车固定车位的防火间距 (m)

储罐总容积 (m ³)		≤5000	≥50000
气瓶车固定车位最大储	≤10000	12.0	15.0
气容积 (m ³)	>10000~≤30000	15.0	20.0

注: 1 储罐总容积按本规范表 6.5.3 注 3 计算:

- 2 气瓶车固定车位最大储气容积 (m³) 为固定车位储气的各气瓶车总几何容积 (m³) 与其最

高储气压力(绝对压力 10^2Kpa)乘积之和,并除以压缩因子;

3 天然气储罐与气瓶车固定车位的防火间距,除符合本表规定外,还不应小于较大罐直径。

7.2.5 天然气储罐或罐区之间的防火间距,应符合本规范第 6.5.4 条的规定。

7.2.6 气瓶车固定车位与站外建、构筑物的防火间距,不应小于表 7.2.6 的规定。

表 7.2.6 气瓶车固定车位与站外建、构筑物的防火间距 (m)

气瓶车固定车位最大储气容积 (m^3)			$>3000\sim\leq 10000$	$>10000\sim\leq 30000$
名称				
明火或散发火花的地点,室外变、配电站			25.0	30.0
民用建筑			20.0	25.0
甲、乙、丙类液体储罐,易燃材料堆放,甲类物品库房			25.0	30.0
其它建筑	耐火等级	一、二级	15.0	20.0
		三级	20.0	25.0
		四级	25.0	30.0
铁路(中心线)			40.0	
公路(路肩)	高速,I、II 级		20.0	
	III、IV 级		15.0	
架空电力线路(中心线)			1.5 倍杆高	
架空通信线路(中心线)	I、II 级		20.0	
	III、IV 级		1.5 倍杆高	

注: 1 气瓶车固定车位最大储气容积按本规范表 7.2.4 注 2 计算;

2 气瓶车固定车位储气总水容积不大于 12m^3 ,且最大储气容积不大于 3000m^3 时,应符合现行国家标准《汽车加油加气站设计与施工规范》GB50156 的规定。

7.2.7 气瓶车固定车位与站内建、构筑物的防火间距不应小于表 7.2.7 的规定。

7.2.8 在站内应设置气瓶固定车位,每台气瓶车的固定车位宽度不应小于 4m,长度宜为气瓶车长度,在固定车位场地上应标有各车位明显的边界线,每台车位宜对应 1 个加气嘴,在固定车位前应留有足够的回车场地。

7.2.9 气瓶车应停靠在固定车位处,并应采取固定措施,在充气作业中严禁移动。

7.2.10 气瓶车固定车位最大储气容积不应大于 30000m^3 。

表 7.2.7

气瓶车固定车位与站内建、构筑物的防火间距 (M)

名称		气瓶车固定车位最大储气容积 (m ³)	
		3000~≤10000	>10000~≤30000
明火或散发火花的地点		25.0	30.0
压缩机室、调压室、计量室		10.0	12.0
变、配电室、仪表室、燃气热水炉室、值班室、门卫		15.0	20.0
综合办公生活建筑		20.0	25.0
消防水泵房、消防水池取水口		20.0	
站内道路(路边)	主要	10.0	
	次要	5.0	
围墙		6.0	10.0

注：1 气瓶车固定车位最大储气容积按本规范表 7.2.4 注 2 计算

2 变、配电室、仪表室、燃气热水炉室、值班室、门卫等用房的建筑耐火等级不应低于现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 中“二级”规定。

3 露天的燃气工艺装置与气瓶车固定车位的间距可按工艺要求确定。

4 气瓶车固定车位储气总容积不大于 12m³，且最大储气容积不大于 3000m³，应符合现行国家标准《汽车加油气站设计与施工规范》GB50156 的规定。

7.2.11 加气柱宜设在固定车位附近，距固定车位 2~3m。加气柱距站内天然天储罐不应小于 12m，距围墙不应小于 10m，距压缩机室、调压室、计量室不应小于 6m，距燃气热水室不应小于 12m。

7.2.12 压缩加气站的设计规模应根据用户（压缩天然气卸气储配站、瓶组供气站及汽车用天然气加气站等）的需求量与天然气气源的稳定供气能力确定。

7.2.13 当进站天然气硫化氢含量超过现行国家标准《天然气》GB17820 的规定时，应进行脱硫，当进站天然气含有游离水时，应将水脱除。

天然气脱硫和脱水装置设计应符合现行国家标准《汽车加油加气站设计与施工规范》GB50156 的有关规定。

7.2.14 进入压缩机的天然气含尘量，不应大于 5mg/m³，微尘直径应小于 10μm；当天然气含尘量和微尘直径超过规定值时，应进行除尘净化。进入压缩机的天然气质量还应符合选用的压缩机的有关要求。

7.2.15 在压缩机前应设置缓冲罐，天然气在缓冲罐内停留的时间不宜小于 10s，在缓冲罐内宜设置过滤装置。

7.2.16 压缩加气站总平面应分区布置，即分为生产区和辅助区。压缩加气站宜设 2 个对外出入口。当缩加气站与门站合建时，其设计还应符合本规范第 6.5 节的规定。

7.2.17 进压缩加气站天然气管道上应设切断阀，当气源为城市高、中压输配管道时，还应在切断阀后设安全阀。切断阀和安全阀符合下列要求：

- 1 切断阀应设置在便于操作的地点；
- 2 安全阀应为全启封闭式弹簧安全阀，其开启压力应小于站外天然气输配管道最高工作压力；
- 3 安全阀采用集中放散时，应符合本规范第 6.5.12 条(6)款及表 6.5.12-1 表 6.5.12-2 的规定。

7.2.18 压缩天然气系统的设计压力应根据各系统的工艺条件确定，且不应小于该系统最高工作压力的 1.1 倍。

7.2.19 天然气压缩型号宜选择一致，并应根据进站在然气压力、脱水工艺及设计规模进行选型，并应有备用机组。压缩机排气压力不应大于 25.0MPa(表压);多台并联运行的压缩机单台排气量,应按公积容积流量的 80~85%进行计算。

7.2.20 压缩机动力宜选用电动机，也可选用天然气发电机。

7.2.21 天然气压缩机应根据环境和气候露天设置或设置于单层建筑物内。压缩机宜单排布置，压缩机室主要通道不宜小于 1.5m。

7.2.22 压缩机前总管天然气流速不宜大于 15m/s。

7.2.23 压缩机进口管道上应设置手动和电动或气动控制阀门。压缩机出口管道上应设置安全阀、止回阀和手动切断阀。出口安全阀的泄放功能不应小于压缩机的安全泄放量；安全阀放散管管口应高出建筑物 2m 以上，且距地面不应小于 5m，放散管管口宜设防雨罩。

7.2.24 从压缩机轴承等处泄漏的天然气，汇总后由管道引至室外放散，放散管管口的位置应符合本规范第 7.2.23 条的规定。

7.2.25 压缩机组的运行管理宜采用计算机控制装置。

7.2.26 压缩机的控制与保护应设有自动和手动停车装置，各级排气温度大于限定值时，应报警并人工停车。在发生下列情况之一时，应报警并自动停车：

- 1 各级吸、排气压力不符事规定值；

2 冷凝水（或风冷鼓风机）压力和温度不符合规定值；

3 润滑油压力、温度和油箱液位不符合规定值；

4 压缩机电机过载。

7.2.27 压缩机卸载排气宜通过缓冲罐回收，并引入进站天然气管道内。

7.2.28 从压缩机排出的冷凝液处理应符合如下规定：

1 严禁直接排入下水道；

2 采用压缩机前脱水工艺时，应在每台压缩机前排出冷凝液管路上设置压力平衡阀和止回阀。冷凝液汇入总管后，应引至室外储罐。储罐的设计压力应为冷凝系统最高工作压力的 1.2 倍。

3 采用压缩机后和压缩机中段脱水工艺时，应设置在压缩机运行可以自动排出冷凝液的措施。冷凝液汇总后引至室外密闭水封塔，释放气放散管管口的设置要求应符合本规范第 7.2.23 条的规定；塔底冷凝水宜经露天水槽排入下水管。

7.2.29 从冷却器、分离器等排出的冷凝液，应按本章第 7.2.28 条 3 款的要求处理。

7.2.30 压缩加气站检测和控制调节装置应符合表 7.2.30 的规定。

7.2.31 压缩加气站天然气系统的设计，应符合本规范第 6.5 节的有关规定。

7-5

表 7.2.30 压缩加气站检测和控制调节装置

参数名称	现场显	控制室			
	示	显示	记录或累计	报警联锁	
天然气进站压力	±	±	±		
天然气进站流量		±	±		
压缩机室	调压器出口压力	±	±	±	
	过滤器出口压力	±	±	±	
	压缩机吸气总管压力		±		
	压缩机排气总管压力	±	±		
	冷却水：供水压力	±	±	±	
	供水温度	±	±	±	±
	回水温度	±	±	±	±
	润滑油：供油压力	±	±	±	
	供油温度	±	±		
	回油温度	±	±		
供电：电压	±	±			

	_____ 电流		±		
	_____ 功率因数		±		
	_____ 功率		±		
压 缩 机 组	压缩级各级：吸气、排气压力	±	±		±
	_____ 排气温度	±	±		+ (手动)
	冷却水：供水压力	±	±		±
	_____ 供水温度	±	±		±
	_____ 回水温度	±	±		±
	润滑油：供油压力	±	±		±
	_____ 供油温度	±	±		
脱 水 装 置	_____ 回收温度	±	±		±
	出口总管压力	±	±	±	
	加热用气：压力	±	±		±
	_____ 温度			±	
	_____ 排气温度	±	±		
注：表中“+”为规定设置。					

7.3 压缩天然气储配站

7.3.1 本节适用于汽车拖挂气瓶车或载运气瓶组运输压缩天然气至本站，经压缩天然气、加热、调压、储存、计量和加臭，通过城市天然气管道或开业用户供气管道，向城镇各类用户供应天然气的压缩天然气储配站工程设计。

7.3.2 压缩天然气储配站站址选择应符合下列要求：

- 1 符合城镇总体规划的要求；
- 2 应具有适宜的地形、工程地质、交通、供电、给排水及通信条件；
- 3 少占农田、节约用地并注意与城市景观协调。

7.3.3 压缩天然气储配站的天然气总储气量应根据气源、运输和气修等条件确定，但不应小于本站计算平均日供气量的 1.5 倍。

_____ 压缩天然气储配站的天然气总储气量包括停靠在站内固定车位的压缩天然气气瓶车的储气量。当气瓶车的储气量大于 30000m³ 时，除采用气瓶车储气外应建天然气储罐等其他储气设施。

_____ 注：有补充或替代气源时，可按工艺条件确定。

7.3.4 压缩天然气储配站内天然气储罐与站外建、构筑物的防火间距，应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的规定。

7.3.5 压缩天然气储配站内天然气储罐与站内建、构筑物的防火间距，应符合本规范第 7.3.4 条的规定。

7.3.6 天然气储罐或罐区之间的防火间距，应符合本规范第 6.5.4 条的规定。

7.3.7 气瓶车固定车位与站外建、构筑物的防火间距，应符合本规范第 7.2.6 条的规定。

7.3.8 气瓶车固定车位与站外建、构筑物的防火间距，应符合本规范第 7.2.7 条的规定。

7.3.9 气瓶车固定车位的设置和气瓶车的停靠，应符合本规范第 7.2.8 条和 7.2.9 条的规定。卸气柱的设置应符合本规范第 7.2.11 和有关加气柱的规定。

7.3.10 压缩天然气储配站的设计规模应根据城镇各类天然气用户的总用气量和供应本站的压缩天然气压缩加气站供气能力及气瓶车运输条件等确定。

7.3.11 压缩天然气储配站总平面应分区布置，即分为生产区和辅助区。压缩天然气储配站宜设 2 个对外出入口。

7.3.12 当压缩天然气储配站与液化石油气混气站合建时，站内天然气储罐及固定车位与液化石油气储罐的防火间距，应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的规定。

7.3.13 压缩天然气系统的设计压力应符合本章第 7.2.18 条的规定。

7.3.14 压缩天然气应根据工艺要求分级调压，并应符合下列要求：

1 在一级调压器进口管道上应设置快速切断阀；

2 各级调压系统应有调压器出口压力超过规定值的自动切断装置；

3 在各级调压器出口管道上应设置安全放散阀，安全放散阀的开启压力应大于该级调压器出口压力超过规定值的设定值的设定切断压力，且不应小于下级调压器允许最大进口压力的 0.9 倍；末级调压器后的安全放散阀开启压力不应大于城市输配管网的起点设计压力。各级调压器与其后的安全放散阀间应设阀门，在工作状态下应保持常开状态。

4 在压缩天然气调压过程中，因压力大幅下降，而导致设备设施、管道及附件工作温度过低，影响其正常运行时，应在该级调压器前对压缩天然气进行加热，加热量应能保证设备、管道及附件正常运行。加热介质管道或设备设超压泄放装置。

5 各级调压器的进、出口管道间宜设旁通管和旁通阀或具有相同作用的装置。

6 在一级调压器进口管道上宜设置过滤器。

7 各级调压器安全阀的安全放散管应汇总至集中放散管，集中放散管应引至室外，集中放散管管口

的设置应符合本规范第 7.2.23 条的规定。

7.3.15 调压器的计算流量应为最大供气量的 1.2 倍，调压器的性能应满足调压工艺的要求。

7.3.16 通过城市天然气输配管道向各类用户供应的天然气无臭味或臭味不足时，应在压缩天然气储配站内进行加臭，加臭量应符合本规范第 3.2.3 条的规定。加臭剂应符合本规范第 3.2.4 条的要求。

7.4 压缩天然气瓶组供气站

7.4.1 本节适用于汽车运输气瓶组至本站，采用气瓶组作为储气设施，经卸气、加热、调压、加臭，通过管道向城市居民小区用户、商业用户或小区用户供气的压缩天然气瓶组供气站。

7.4.2 瓶组气化站的规模应符合如下要求：

- 1 气瓶最大储气水容积不应大于 6m^3 。
- 2 气瓶最大储气容积（按本规范表 7.2.4 注 2 计算）不应大于 1500m^3 。
- 3 气瓶组储气容积应按 1.5 计算月平均日供气量确定。

7.4.3 气瓶组应在站内固定地点设置。气瓶组及天然气放散管管口、调压装置至明火散发火花的地点和建、构筑物的防火间距不应小于表 7.4.3 的规定。

7.4.4 气瓶组可与调压计量装置可以设置在一起，也可采用撬装设备。

7.4.5 气瓶组的气瓶应符合国家有关现行标准和标准。

7.4.6 气瓶组供气站的调压应符合本规范第 7.3 节的规定。

气瓶组及天然气放散管管口、调压装置至明火散

表 7.4.3 发火花的地点和建、构筑物的防火间距 (M)

名称		气瓶组	天然气放散管管口	调压装置
项目				
明火、散发火花的地点		25	25	25
民用建筑、燃气热水炉间		16	16	12
重要公共建筑		20	20	15
道路 (路边)	主要	10	10	10
	次要	5	5	5

注：与本表以外的其它建、构筑物的防火间距应按国家现行标准《汽车用燃气加气技术规范》CJJ 84 中天燃气加气站三级站规定。

7.5 管道及附件

7.5.1 压缩天然气管道应采用高压无缝钢管，其技术性能应符合现行国家标准《高压锅炉用无缝钢管》GB5310 或现行国家标准《不锈钢无缝钢管》GB/T14976 的规定。

7.5.2 钢管外径大于 28mm 时压缩天然气管道宜采用焊接连接，管道与设备、阀门的连接宜采用法兰连接；小于或等于 28mm 的压缩天然气管道及其与设备、阀门的连接可采用双卡套接头及法兰或螺纹连接。双卡套接头应符合现行国家标准《长套管接头技术条件》GB3765 的规定。按接头的复合密封材料和垫片应适合天然气的要求。

7.5.3 压缩天然气系统的管道、管件、设备与阀门的设计压力或压力等级不应小于系统的设计压力，其材质应与天然气介质相适应。

7.5.4 压缩天然气加气柱和卸气柱的加气、卸气软管应采用耐天然气腐蚀的气体承压软管；承压不应小于系统设计压力的 2 倍；软管的长度不应大于 6.0m，有效作用半径不应小于 2.5m。

7.5.5 当室外压缩天然气管道宜采用埋地敷设时，其管顶距地面埋深不应小于 0.6m，冰冻地区应敷设在冰冻线以下。当管道采用支架敷设时，应符合本规范第 6.3.16 条的规定。埋地管道防腐设计应符合本规范第 6.7 节的规定。

7.5.6 室外采用双卡套接头连接的压缩天然气管道及室内压缩天然气管道宜采用管沟敷设。管底与管沟底的净距不应小于 0.2m。管沟应设排水实施。室内管沟应设活动门与通风口，室外管沟盖板应按通行重载汽车负荷设计。

7.5.7 站内天然气管道的设计，应符合本规范第 6.5.13 条的有关规定。

7.6 消防设施及给排水

7.6.1 天然气压缩加气站、压缩天然气储配站在同一时间内的火灾次数按一次考虑，消防用水量按储罐区气瓶车固定车位（总储气容积按储罐区储气总容积与气瓶车在固定车位最大储气容积之和计算）的一次消防用水量确定。

天然气储罐区及气瓶车固定车位的室外消火栓用水量应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的规定。

7.6.2 天然气压缩加气站、压缩天然气储配站的消防给水系统中的消防水管网应采用环形管网，其给水干管不应小于 2 根；其中 1 根发生事故时，其余干管能供应给消防总用水量。

7.6.3 消防水池容量按火灾连续时间 3h 计算确定。当火灾情况下能保证连续向消防水池补水时，消

防水池容量可减去火灾连续时间内的补水量。

7.6.4 消防水泵房的设计应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016的规定。

7.6.5 气瓶组供气站的消防设施及给水排水应符合国家现行标准《汽车用燃气加气站技术规范》CJJ84第7.1节有关规定。

7.6.6 天然气压缩加气站、压缩天然气储配站和压缩天然气瓶组供气站的站内具有火灾和爆炸危险的建、构筑物应设置灭火器和其它消防器材，干粉灭火器的配置应符合现行国家标准《建筑灭火器配置设计规范》GBJ140的有关规定。

7.6.7 天然气压缩加气站水冷式压缩机系统的冷却水供给应符合压缩机水量和水质的要求。

7.6.8 天然气压缩加气站、压缩天然气储配站的废油水、洗罐水等应回收集中处理。

7.7 供电和电气防爆、防雷、防静电

7.7.1 天然气压缩加气站的用电负荷应符合现行国家标准《供配电系统设计规范》GB50052“三级”负荷的设计规定。但站内消防水泵用电为“二级”负荷，当采用两回线路供电有困难时，可另设燃气或燃油发动机等自备电源。

7.7.2 压缩天然气储配站的用电负荷应符合现行国家标准《供配电系统设计规范》GB50052“二级”负荷的设计规定；当采用两回线路供电有困难时，可另设燃气或燃油发电机等自备电源。

7.7.3 天然气压缩加气站、压缩天然气储配站站内爆炸危险场所的电气防爆上设计应符合本规范第6.5.21条的规定。

7.7.4 天然气储罐及停靠在固定车位的压缩天然气气瓶车及气瓶组和压缩机室、调压计量间等具有爆炸性危险的建、构筑物应有防雷接地设施，其设计应符合现行国家标准《建筑物防雷设计规范》GB50057的“第二类防雷建筑物”的设计规定。

7.7.5 天然气压缩加气站、压缩天然气储配站和压缩天然气瓶组供气站的静电接地设计应符合现行国家标准《化工企业静电接地装置设计规范》GBJ28的规定。

7.7.6 天然气压缩加气站和压缩天然气储配站和压缩天然气瓶组供气站应设置可燃气体检测报警系统。

可燃气体检测器的报警设定值（上限值）不应大于天然气爆炸下限浓度（体积分数）20%。

可燃气体检测器及其报警装置的选用和安装，应符合现行国家标准《石油化工企业可燃气体和有毒气体检测报警设计规范》SH3063的有关规定。

7.8 建筑物和环保

7.8.1 天然气压缩加气站、压缩天然气储配站和压缩天然气瓶组供气站的生产厂房及其它附属建筑物的耐火等级应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的不低于“二级”的设计规定。

7.8.2 站内具有爆炸危险的封闭式建筑应采取良好的通风措施；在非采暖地区宜采用敞开式或半敞开式建筑。

7.8.3 在地震烈度为 7 度或 7 度以上地区建设的天然气压缩加气站、压缩天然气储配站和压缩天然气瓶组供气站的建、构筑物抗震设计，应符合现行国家标准《构筑物抗震设计规范》GB50191 和国家现行标准《建筑物抗震设计规范》GBJ11 的有关规定。

7.8.4 天然气压缩加气站、压缩天然气储配站和压缩天然气瓶组供气站边界的噪声应符合现行国家标准《工业企业厂界噪声标准》GB12348 的规定。

8 液化石油气供应

8.1 一般规定

8.1.1 本章适用于下列液化石油气供应工程设计；

- 1 液态液化石油气运输工程；
- 2 液化石油气供应基地（包括：储配站和灌瓶站）；
- 3 液化石油气气化站、混气站、瓶组气化站；
- 4 瓶装液化石油气供应；
- 5 液化石油气用户。

8.1.2 本章不适用于下列液化石油气工程和装置设计：

- 1 炼油厂、石油化工厂、油气田、天然气气体处理装置的液化石油气加工、储存、灌装和运输工程；
- 2 液化石油气全冷冻式储存、灌装和运输工程（液化石油气供应基地的全冷冻式储罐与基地外建、构筑物的防火间距除外）；
- 3 海洋和内河的液化石油气运输；
- 4 轮船、铁路车辆和汽车上使用的液化石油气装置。

8.2 液态液化石油气运输

8.2.1 液态液化石油气由生产厂或供应基地至接收站可采用管道、铁路槽车、汽车槽车或槽船运输。运输方式的选择应经技术经济比较后确定。条件接近时，应优先采用管道输送。

8.2.2 液态液化石油气输送管道应按设计压力 P 分为 3 级，并应符合表 8.2.2 的规定。

表 8.2.2 液态液化石油气输送管道设计压力（表压）分级

管道级别	设计压力 (MPa)
I 级	$P > 4.0$
II 级	$1.6 \leq P \leq 4.0$
III 级	$P > 1.6$

8.2.3 输送液态液化石油气管道的设计压力应高于管道系统起点的最高工作压力。管疲乏系统起高工作压力可按下式计算。

$$P_q = H + P_b \quad (8.2.3)$$

式中： P_q —管道系统起点最高工作压力（MPa）；

H —所需泵的扬程（MPa）；

P_b —始端储罐最高工作温度下的液化石油气饱和蒸气压力（MPa）；

8.2.4 液态液化石油气采用管道输送时，泵的扬程应大于公式 8.2.4 的计算值。

$$H_j = \Delta P_Z + \Delta P_Y + \Delta H \quad (8.2.4)$$

式中： H_j —泵的计算扬程（MPa）；

ΔP_Z —管道总阻力损失，可取 1.05~1.10 倍管道摩擦阻力损力（MPa）；

ΔP_Y —管道终点进罐余压，可取 0.2~0.3（MPa）；

ΔH —管道终、起点高程差引起的附加压力（MPa）；

注：液态液化石油气在管道输送过程中，沿途任何一点的压力都必须高于其输送温度下的饱和蒸气压力。

8.2.5 液态液化石油气管道摩擦阻力损失，应按下式计算：

$$\Delta P = 10^{-6} \lambda \frac{L u^2 \rho}{2d}$$

式中： ΔP —管道摩擦阻力损失（MPa）；

L —管道计算长度（m）；

u —液态液化石油气在管道中的平均流速（m/s）；

d —管道内径（m）

ρ —平均输送温度下的液态液化石油气密度（kg/m³）；

λ —管道摩擦阻力系数，宜按本规范 6.2.6 条中公式 6.2.6-2 计算。

注：平均输送温度可取管道中心埋深处，最冷水的平均地温。

8.2.6 液态液化石油气在管道内的平均流速，应经技术经济比较后确定，可取 0.8~1.4m/s，不应超过 3m/s。

8.2.7 液态液化石油气输送管线不得穿越居住区、村镇和公共建筑群等人员集聚的地区。

8.2.8 液态液化石油气管道宜采用埋地敷设，其埋设深度应在土壤冰冻线上，且应符合本规范第 6.3.6

8.2.9 地下液态液化石油气管道与建、构筑物 and 相邻管道之间的水平净距和垂直净距不应小于表 8.2.9-1 和表 8.2.9-2 的规定。

表 8.2.9-1 地下液态液化石油气管道与建、构筑物和相邻管道之间的水平净距

管道级别 名称		间距 (M)		
		I 级	II 级	III 级
特殊建、构筑物 (军事设施、易燃易爆物品仓库、 <u>国家重点文物保护单位、飞机场、火车站和码头等</u>)		200		
居民区、村镇、重要公共建筑		75	50	30
一般建、构筑物		25	15	10
给水管、排水管		2	2	2
暖气管、热力管 (管沟外壁)		2	2	2
其它燃料管道		2	2	2
埋地	电力线 (中心线)	10	10	10
	通信线 (中心线)	2	2	2
架空	电力线 (中心线)	1 倍杆高, 且不小于 10		
	通信线 (中心线)	2	2	2
公路	高速、I、II 级	10	10	10
	III、IV 级	5	5	5
铁路线 (中心线)		30	30	30
树木		2	2	2

注: 1 当执行本表规定有困难时, 可按本规范第 6.4 节的有关规定降低管道设计强度系数, 增加管道壁厚和采取行之有效的保护措施, 并与主管部门协商后, 可适当减小距离;

2 特殊建、构筑物的防火间距应从其划定的边界线算起;

3 公路应从路堤侧坡角加护坡和排水沟外边缘以外 1m 或路堑坡顶截水沟、坡顶 (若无截水沟时) 外缘以外 1m 算起。

4 当地下液态液化石油气管道或相邻地下管道中的防腐有采用外加电流阴极保护时, 与相邻地下管道 (缆线) 之间的水平和垂直净距尚应符合国家现行标准《钢质管道及储罐腐蚀控制工程设计规范》SY0007 的有关规定。

表 8.2.9-2 地下液态液化石油气管道与构筑物和地下管道交叉时的垂直净距

名称	垂直净距(M)
给水管、排水管	<u>0.30</u>
暖气管、热力管（管沟外壁）	<u>0.30</u>
其他燃料管道	<u>0.30</u>
<u>电力线</u>	0.50
<u>通信线</u>	<u>0.50</u>
铁路（轨底）	1.20
公路（路面）	<u>0.90</u>

8.2.10 液态液化石油气输送管道通过的地区，应按其沿线建筑密集程度划分为 4 个地区等级，地区等级的划分和相应的强度设计系数应符合本规范第 6.4.节的规定。

8.2.11 液态液化石油气输送管道及其附近的结构设计应符合本规范第 6.4.节的有关规定。

8.2.12 液态液化石油气输送管道，在下列地点应设置阀门：

- 1 起、终点和分支点；
- 2 穿越国家铁路线、高速公路、I、II 级公路和大型河流两侧；
- 3 管道沿线每隔 5000m 左右处。
- 4 管道分段阀门之间应设置放散阀，其放散管管口距地面不应小于 2.5m。

8.2.13 液态液化石油气输送管道采用地上敷设时，除应符合本节管理埋地敷设的有关规定外，尚应采取有效的安全措施。地上管道两端应设置阀门。两阀门之间应设置管道安全阀，其放散管管口距地面不应小于 2.5m。

8.2.14 地下液态液化石油气管道的防腐应符合本规范第 6.7 节的有关规定。

8.2.15 液态液化石油气输送管线沿途应设置里程桩、转角桩、交叉桩和警示牌等永久性标志。

8.2.16 液化石油气铁路槽车和汽车槽车应符合国家现行标准《液化气体铁路槽车技术条件》GB10478 和《液化石油气汽车槽车技术条件》HG5-1471 的规定。

8.3 液化石油气供应基地

8.3.1 液化石油气供应基地按其功能可分为储存站、储配站和灌瓶站。

8-4

8.3.2 液化石油气供应基地的规模应以城镇燃气专业规划为依据，按其供应用户类别、户数和用气指标等因素确定。

8.3.3 液化石油气供应基地的储罐设计总容量应根据规模、气源情况、运输方式和运距等因素确定。

8.3.4 当液化石油气供应基地储罐设计总容量超过 3000m³ 时，宜将储罐分别设置在储存站和灌瓶灌瓶站的储罐设计容量宜取 1 周左右的计算平均日供应量，其余为储存站的储罐设计容量。当储罐设计总容量小于 3000m³ 时，可将储罐全部设置在储配站。

8.3.5 液化石油气供应基地的布局应符合城市总体规划的要求，且就远离城市居住区、村镇、学校、剧院、体育馆等人员集中的地区和工业区。

8.3.6 液化石油气供应基地的站址宜选择在所在地区全年最小频率风向的上风侧，且应是地势平开阔、不易积存液化石油气的地段。同时，应避开地震带、地基沉陷和废弃矿井等地区。

8.3.7 液化石油气供应基地的全压力式储罐与基地外建、构筑物的防火间距不应小于表 8.3.7 的规定。半冷冻式储罐的防火间距可按表 8.3.7 的规定执行。

表 8.3.7 液化石油气供应基地的全压力式储罐与基地外建、构筑物的防火间距

总容积(m ³) 单罐容积(m ³)		≤50	>50 ≤ 200	>200 ≤ 500	>500 ≤ ~1000	>1000 ≤ ~2500	>2500 ≤ ~5000	>5000
		间距(m)	≤20	≤50	≤100	≤200	≤400	
名称								
居住区、村镇、学校、剧院、体育馆等公共建筑(最外侧建构筑物外墙)		60	70	90	120	150	180	200
工业企业(最外侧建构筑物外墙)		60	70	90	120	150	180	200
铁路(中心线)	国家线	60	70		80		100	
	企业线	25	30		35		40	
公路(路边)	高速 I、II 级	20	25					30
	III、IV 级	15	20					25
架空电力线(中心线)		1.5 倍杆高				1.5 倍杆高,但 35KV 以上架空电力线应大于 40		
架空通信线(中心线)	I、II 级	30					40	
	III、IV 级	1.5 倍杆高						

注：1、防火间距应总容积或单罐容积较大者确定。

2、居住地、村镇系指 1000 人或 300 户以上者。与零星民用建筑的防火间距可按本规范第 8.3.9 条中办公、

生活等建筑执业。

3、地下储罐单罐容积小于或等于 50m³，且总容积小于或等于 400m³，其防火间距可按本表减少 50%。

4、与本表以外的其他建、构筑物的防火间距应按现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 执行。

5、间距的计算应以储罐外壁为准。

8.3.8 液化石油气供应基地全冷冻式储罐与明火、散发火花地点和基地外建、构筑、堆场的防火间距不应小于表 8.3.8 的规定。

8.3.9 液化石油气供应基地的储罐与明火、散发火花地点和基地内建、构筑物的防火间距应符合下列规定：

- 1 全压力式储罐的防火间距不应小于表 8.3.9 的规定；
- 2 半冷冻式储罐的防火间距可按表 8.3.9 的规定执行；
- 3 全冷冻式储罐与基地内道路和围墙的防火间距可按表 8.3.9 的规定执行；

8.3.10 液化石油气供应基地总平面必须分区位置，即分为生产区（包括贮罐区和灌装区）和辅助区。

生产区宜布置在站区全年最小频率风向的上风侧或上侧风侧面。

灌瓶间的气瓶装卸平台前应有较宽敞的汽车回车场地。

液化石油气供应基地的全冷冻式储罐与明火、散发火花地点

表 8.3.8 和基地外建、构筑物、堆场的防火间距

名称	间距(m)	名称		间距 (M)	
明火、散发火花地点	120	其它建筑	耐火等级	一级、二级	50
居住地、村镇和学校、影剧院、体育场等重要公共建筑（最外侧建、构筑物外墙）	300			三级	65
				四级	75
工业企业（最外侧建、构筑物外墙）	180	铁路(中心线)	国家线	100	
			企业专用线	40	
甲、乙类液体储罐、甲类物品仓库、易燃材料堆场	95	公路（路肩）	高速 I、II 级	30	
			III、IV 级	25	
丙类液体储罐、可燃气体储罐	85	架空电力线（中心线）		1.5 倍杆高，但 35KV 以上架空电力线应大于 40	
助燃气体储罐、可燃材料堆场	75	架空通信线（中心线）	1、II 级	40	
民用建筑	100		III、IV 级	1.5 倍杆高	

注:1 本表所指的储罐为单罐容积大于 5000m³,且设有防液堤的全冷冻式液化石油气储罐，当单罐容积等于或小于 5000m³时，其防火间距可按本规范 8.3.7 条中总容积相对应档的全压力式液化石油气储罐的规定执行。

2 居住地、村镇系指 1000 人或 300 户以上者，以下者按本表民用建筑执行。

液化石油气供应基地的全压力式储罐与明火、

表 8.3.9 散发火花地点和基地内建、构筑物的防火间距

总容积(m ³) 单罐容积(m ³) 名称	≤50	>50~ ≤200	>200~ ≤500	>500~≤ 1000	>1000~≤ 2500	>2500~≤ 5000	>5000
	间距(m)	≤20	≤50	≤100	≤200	≤400	≤1000
明火、散发火花地点	45	50	55	60	70	80	120

办公、生活等建筑	40	45	50	55	65	75	100
罐瓶间、瓶库、压缩机室、仪表间、值班室	18	20	<u>22</u>	25	30	40	50
汽车槽车库、汽车槽车装卸台(柱)(装卸口)汽车衡及其计量室、门卫	18	20	<u>22</u>	25	30		40
铁路槽车装卸线(中心线)	-	<u>20</u>					<u>30</u>
空压机室、变配电室、柴油发电机房、新瓶库、真空泵房、库房	18	20	<u>22</u>	25	30	40	50
汽车库、机修间	<u>25</u>	30	<u>35</u>		40		50
消防泵房、消防水池	<u>30</u>	40			50		60
道路(路边)	主要	10	15				
	次要	5	10				
围墙	15			20			

注：1 防火间距应按本表总容积或单罐容积较大者确定；

2 地下储罐单罐容积小于或等于 50m³，且总容积小于或等于 400m³ 时，其防火间距可按本表减少 50%；

3 与本表以外的其他建、构筑物的防火间距应按现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 执行。

8.3.11 液化石油气供应基地的生产区和生产区与辅助区之间应设置高度不低于 2m 的不燃烧体实体围墙。辅助区可设置不燃烧体非实体围墙。

8.3.12 液化石油气供应基地的生产区应设置环形消防车通。消防车通道宽度不应小于 4m。当储罐总容积小于 500m³ 时，可设置尽头式消防车通道和面积不应小于 12m×12m 的回车场。

8.3.13 液化石油气供应基地的生产区和辅助区至少应各设置 1 个对外出入口。当液化石油气储罐总

容积超过 1000m³时，生产区应设置 2 个对外出入口，其间距不应小于 50m。

对外出入口宽度不应小于 4m。

8.3.14 液化石油气供应基地的生产区内严禁设置地下和半地下建、构筑物（地下储罐和寒冷地区的地下式消火栓和储罐区的排水管、沟除外。）。

生产区内的地下管（缆）沟必须填满砂子。

8.3.15 基地内铁路引入线和铁路槽车装卸线的设计应符合现行的国家标准《工业企业标准轨距铁路设计规范》GBJ12 的有关规定。

供应基地内铁路槽车装卸线应设计成直线，其终点距铁路槽车端部不应小于 20m，并应设置具有明显标志的车档。

8.3.16 铁路槽车装卸栈桥应与铁路装卸线平行布置，且应采用不燃烧材料建造，其长度可取铁路槽车装卸车位数量与车身长度的乘积，宽度不宜小于 1.2m，两端应设置宽度不小于 0.8m 的斜梯。

8.3.17 铁路槽车装卸栈桥上的液化石油气装卸鹤管应设置便于操作的机械吊装设施。

8.3.18 全压力式液化石油气罐不应少于 2 台（残液罐除外），其储罐区的布置应符合下列要求：

- 1 地上储罐之间的净距不应小于相邻较大罐的直径；
- 2 数个储罐的总容积超过 3000m³时，应分组布置。组与组之间的距离不应小于 20m；
- 3 组内储罐宜采用单排布置；
- 4 储罐组四周应设置高度为 1m 的不燃烧体实体防护墙；
- 5 球形储罐与防护墙的净距不宜小于其半径。卧式储罐不宜小于其直径，操作侧不宜小于 3.0m。
- 6 防护墙内储罐超过 4 台时，至少应设置 2 个过梯，且应分开布置。

8.3.19 地上储罐应设置钢平台，其设计应符合下列要求：

- 1 卧式储罐组应设置联合钢梯平台。当组内储罐超过 4 台时，至少应设置 2 个斜梯；
- 2 球形储罐组宜设置联合钢梯平台。

8.3.20 地下储罐宜设置在钢筋混凝土槽内，储罐罐顶与槽盖内壁间距不宜小于 0.4m,各储罐之间宜调置隔墙,储罐与隔墙和槽壁之间的净距不宜小于 0.9m。

钢筋混凝土槽内应填充干沙。

8.3.21 全冷冻式液化石油气储罐与全压力式液化石油气储罐不得设置在同一罐区内，两者之间的防

火间距不应小于相邻较大储罐的直径，且不应小于 35m。

8.3.22 液化石油气泵宜露天设置在储罐区内。当设置泵房时，其外墙与储罐的间距不应小于 15m。当泵房面向储罐一侧的外墙采用无门、窗洞口的防火墙时，其间距可减少至 6m。

8.3.23 液态液化石油气泵的安装高度应保证不使其发生气蚀，并采取防止振动的措施。

8.3.24 液态液化石油气泵进、出口管段上阀门及附件的设置应符合下列要求：

- 1 泵进、出口管应设置操作阀和放气阀；
- 2 泵进口管应设置过滤器；
- 3 泵出口管应设置止回阀，并宜设液相安全回流阀。

8.3.25 灌瓶间和瓶库与站外建、构筑物之间的防火间距，将其总存瓶量换算成总容积后，可按本规范第 8.4.3 条的规定执行。

8.3.26 灌瓶间和瓶库与明火、散发火花地点和站内建、构筑物的防火间距不应小于表 8.3.26 的规定。

表 8.3.26 灌瓶间和瓶库与明火、散发火花地点和站内建、构筑物的防火间距

名称		总存瓶量(t)		
		≤10	>10~≤30	>30
明火、散发火花地点		25	30	40
办公室、生活等建筑		20	25	30
铁路槽车装卸线（中心线）		20	25	30
汽车槽车库、汽车槽车装卸台(柱)(装卸口)、汽车衡及其计量室、门卫		15	20	25
压缩机室、仪表间、值班室		12	15	18
空压机室、变配电室、柴油发电机房		15	20	25
机修间、汽车库		25	30	40
新瓶库、真空泵房、备件库等非明火建筑		12	15	18
消防泵房、消防水池		24	30	
道路（路边）		主要	10	
		次要	5	
围墙		10	15	

注：1 瓶库与灌瓶间之间的距离不限；

2 计算月平均日灌瓶量小于 500 瓶的灌瓶站，其压缩机室与灌瓶间可合建成一幢建筑物，但其间应采用无门、

窗洞口的防火墙隔开；

3 当计算月平均日灌瓶量小于 500 瓶时，汽车槽车装卸柱可附设在灌瓶间或压缩机室山墙的一侧，山墙应是无门、窗洞口的防火墙。

8.3.27 灌瓶间内气瓶存放量宜取 1~2d 的计算月平均日供应量。当总存瓶量（实瓶）超过 3000 瓶时，宜另外设置瓶库。

灌瓶间和瓶库内的气瓶应按实瓶区、空瓶区分组布置。

8.3.28 采用自动化、半自动化灌装和机械化运瓶的灌瓶作业线上应设置灌瓶质量复检装置，且应设置检漏装置或采取检漏措施。

采用手动灌瓶作业时，应设置检斤秤，并应采取检漏措施。

8.3.29 储配站和灌瓶站应设置残液倒空和回收装置。

8.3.30 液化石油气供应基地内压缩机设置台数不宜少于 2 台。

8.3.31 液化石油气压缩机进、出口管道阀门及附件的设置应符合下列要求：

- 1 进、出口管道应设置阀门；
- 2 进口管道应设置过滤器；
- 3 出口管道应设置止回阀和安全阀；
- 4 进、出口管之间应设置旁通管及旁通阀。

8.3.32 液化石油气压缩机室的布置宜符合下列要求：

- 1 压缩机机组间的净距不宜小于 1.5m。
- 2 机组操作侧与内墙的净距不宜小于 2.0m；其余各侧与内墙的净距不宜小于 1.2m；
- 3 气相阀门组宜设置在与储罐、设备及管道连接方便和便于操作的地点。

8.3.33 液化石油气汽车槽车库与汽车槽车装卸台（柱）之间的距离不应小于 6m/

当邻向装卸台（柱）一侧的汽车槽车库山墙采用无门、窗洞口的防火墙时，其间距不限。

8.3.34 汽车槽车装卸台（柱）的装卸接头应采用与汽车槽车配套的快装接头，其接头与鹤管之间应设置阀门。

8.3.35 液化石油气储配站和灌瓶站宜配置备用气瓶，其数量可取总供应户数的 2% 左右。

8.3.36 新瓶库和真空泵房应设置在辅助区。新瓶和检修后的气瓶首次灌瓶前应将其抽至 80.0kPa 真空度以上。

8.3.37 使用液化石油气或残液做燃料做锅炉房，其附属储罐设计总容积不超过 1d 的使用量，且不大

于 10m^3 时，可设置在独立的储罐室内。储罐室与锅炉房之间的防火间距不应小于 12m ，且面向锅炉房一侧的外墙应采用无门、窗洞口的防火墙。

储罐室与站内其它建、构筑物之间的防火距不应小于 15m 。

8.3.38 设置非直火式气化器的气化间可与储罐室毗连，但其间应采用无门、窗洞口的防火墙。

8.3.39 储罐室内储罐的布置可按本规范第 8.4.11 条 1 款的规定执行。

8.4. 气化站和混气站

8.4.1 液化石油气气化站和混气站的储罐设计总容量，应符合下列要求：

1 由液化石油气生产厂供气时，其储罐设计总容量可根据其规模、气源情况、运输方式和运距等因素确定；

2 由液化石油气供应基地供气时，其储罐设计总容量可按计算月平均日 3d 左右的用气量计算确定。

8.4.2 气化站和混气站站址的选择应按本规范第 8.3.6 条的规定执行。

8.4.3 气化站和混气站的液化石油气储罐与站外建、构筑物的防火间距，应符合下列要求：

1 总容积等于或小于 50m^3 ，单罐容积等于或小于 20m^3 的储罐与站外建、构筑物的防火间距不应小于表 8.4.3 的规定。

2 总容积大于 50m^3 或单罐容积大于 20m^3 的储罐与站外建、构筑物的防火间距不应小于本规范第 8.3.7 条的规定。

		总容积(m^3)		
		≤ 10	$>10 \sim \leq 30$	$>30 \sim \leq 50$
间距(m)	单罐容积(m^3)	—	—	>20
	名称	40	50	60
学校、影剧院、体育馆等重要公共建筑		40	50	60
居民区、村镇、工业企业		30	40	50
铁路 (中心线)	国家线	40	50	60
	专业专用线	25		
公路(路肩)	高速、I、II 级	20		
	III、IV 级	15		

表 8.4.3 气化站和混气站的液化石油气储罐与站外建、构筑物的防火间距

	≤ 10	$>10 \sim \leq 30$	$>30 \sim \leq 50$

间距(m) 名称	单罐容积(m ³)	—	—	≤20
架空电力线(中心线)		1.5 倍杆高		
架空通信线(中心线)		1.5 倍杆高		

注：1 防火间距应按本表总容积或单罐容积较大者确定。

2 居住区、村镇系指 1000 人或 300 户以上者。与零星民用建筑的防火间距可按本规范第 8.4.4 条中办公、生活等建筑执行。

3 当采用地下储罐时，其防火间距可按本表减少 50%。

4 与本表以外的其它建、构筑物的防火间距应按现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 执行。

5 间距的计算应以储罐外壁为准。

8.4.4 气化站和混气站的液化石油气储罐与明火、散发火花地点和站内建、构筑物的防火间距不应小于表 8.4.4 的规定。

表 8.4.4 气化站和混气站的液化石油气储罐与明火、散发火花地点和站内建、构筑物的防火间距

间距(m) 名称	总容积(m ³)		单罐容积(m ³)		≤10	>10~≤30	>30~≤50	>50~≤200	>200~≤500	>500~≤1000	>1000	
	≤10	>10~≤30	>30~≤50	>50~≤200	>200~≤500	>500~≤1000	>1000					
明火、散发火花地点	30	40	45	50	55	60	70					
办公、生活等建筑	25	35	40	45	50	55	65					
气化间、混气间、压缩机室、仪表间、值班室	12	15	18	20	22	25	30					
汽车槽车库、汽车槽车装卸台(柱)装卸口、汽车衡及其计算室、门卫	15		18	20	22	25	30					
铁路槽车装卸线(中心线)						20						
燃气热水炉间、空压机室、变配电室、柴油发电机房、库房、	15		18	20	22	5	30					
消防泵房、机修间	18	20	25	30	35		40					
消防泵房、消防水池	25	30		40			50					
道路(路边)	主要	10			15							
	次要	5			10							
围墙	15			20								

8-12

注：1 防火间距按本表总容积或单罐容积较大者确定；

2 地下储罐单罐容积小于或等于 50m³，且总容积小于或等于 400m³时，其防火间距可按本表减少 50%。

3 与本表以外的其它建、构筑物的防火间距应按现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 执行。

4 燃气热水炉间是指室内设置微正压燃式燃气热水炉的建筑，当设置其它燃烧方式的燃气热水炉时，其防火间距不应小于 30m。

5 柴油发电机伸向室外的排烟管管口，不得面向具有火灾爆炸危险性建、构筑物一侧。

8.4.5 液化石油气气化站和混气站总平面应按功能分区进行布置，即分为生产区（储罐区、气化、混气区）和辅助区。

生活区宜布置在站区全年最小频率风向的上风侧或上侧风侧。

8.4.6 液化石油气气化站和混气站的生产区和生产区与辅助区之间应设置高度不低于 2.0m 的不燃烧体实体围墙，辅助区可设置不燃烧体非实体围墙。

储罐总容积等于或小于 50m³ 的气化站和混气站，其生产区和辅助区之间可不设置分区隔墙。

8.4.7 液化石油气气化站和混气站内消防通道和对外入口的设置应符合本规范第 8.3.12 条和第 8.3.13 条的规定。

8.4.8 液化石油气气化站和混气站内铁路引入线和铁路槽车装卸线的设计应符合本规范第 8.3.15 条的规定。

8.4.9 液化石油气气化站和混气站内铁路槽车装卸桥栈的设计应符合本规范第 8.3.16 条和第 7.3.17 的规定。

8.4.10 气化站和混气站的液化石油气储罐不应少于 2 台。

液化石油气储罐和储罐区的布置应符合本规范第 8.3.18 条至第 8.3.20 条的规定。

8.4.11 工业企业内液化石油气气化站的储罐总容积不大于 10m³ 时，可设置在独立建筑物内，并应符合下列要求：

- 1 储罐之间及储罐与外墙的净距，均不应小于相邻较大罐的半径，且不应小于 1m；
- 2 储罐室与相邻厂房之间的防火间距不应小于表 8.4.11 的规定；
- 3 储罐室与相邻厂房的室外设备之间的防火间距，不应小于 10m；
- 4 设置非直火式气化器的气化间可与储罐室毗连，但应采用无门、窗洞口的防火墙隔开。

表 8.4.11 总容积不大于 10m³ 的储室与罐相邻厂房之间的防火间距

相邻厂房的耐火等级	一、二级	三级	四级
-----------	------	----	----

防火间距	12	14	16
------	----	----	----

8.4.12 气化间和混气间与站外建、构筑物之间的防火间距可按本规范第 8.4.3 条中储罐总容积 $\leq 10\text{m}^3$ 一档的规定执行。

8.4.13 气化间和混气间与明火、散发火花地点和站内建、构筑物的防火间距不应小于表 8.4.13 的规定。

表 8.4.13 气化间和混气间与明火、散发火花地点和站内建、构筑物的防火间距

名 称		防火间距 (m)
明火、散发火花地点		25
办公、生活等建筑		20
铁路槽车装卸线 (中心线)		20
汽车槽车库、汽车槽车装卸台 (柱) (装卸口)、汽车衡及其计量室、门卫		15
压缩机室、仪表间、值班室		12
空压机室、燃气热水炉间、变配电室、柴油发电机房、库房		15
汽车库、机修间		18
消防泵房、消防水池		m 25
道路 (路边)	主要	10
	次要	5
围墙		10

注：1 压缩机室可与气化间和混气间合建成一幢建筑物，但其间应采用无门、窗洞口的防火墙隔开；

2 燃气热水炉间的门不得面向气化间、混气间。柴油发电机伸向室外的排烟管管口不得面向具有火灾爆炸危险性建、构筑物一侧。

3 燃气热水炉间是指室内设置微正压室燃式热水炉的建筑。当采用其他燃烧方式的热水炉时，其防火间距不应小于 25m。

8.4.14 液化石油气储罐总容积等于或小于 100m^3 的气化站、混气站，其汽车槽车装卸柱可设置在压缩机室山墙一侧，其山墙应是无门、窗洞口的防火墙。

8.4.15 液化石油气汽车槽车库和汽车槽车装卸台(柱)之间的防火间距可按本规范第 8.3.33 条执行。

8.4.16 燃气热水炉间与压缩机室、汽车槽车库和汽车槽车装卸台(柱)之间的防火间距不应小于 15m。

8.4.17 气化、混气装置的总供气能力应根据高峰小时用气量确定。

当设有足够的储气设施时，其总供气能力可根据计算月最大日平均小时用气量确定。

8.4.18 气化、混气装置配置台数不应少于 2 台，且至少应有 1 台备用。

8.4.19 气化间和混气间可合建成一幢建筑物。气化、混气装置亦可设置在同一房间内。

1 气化间的布置宜符合下列要求：

- 1) 气化器之间的净距不宜小于 0.8m；
- 2) 气化器操作侧与内墙之间的净距不宜小于 1.2m；
- 3) 气化器其余各侧与内墙不净距不宜小于 0.8m；

2 混气间的布置宜符合下列要求：

- 1) 混合器之间的净距不宜小于 0.8m；
- 2) 混合器操作侧与墙的净距不宜小于 1.2m；
- 3) 混合器其余各侧与墙的净距不宜小于 0.8m。

3 调压、计量装置可设置在气化间或混气间内。

8.4.20 液化石油气可与空气或其他可燃气体混合配制成所需的混合气。混气系统的工艺设计应符合下列要求：

- 1 液化石油气与空气的混合气体中，液化石油气的体积百分含量必须高于其爆炸上限的 2.0 倍；
- 2 混合气体作为城镇燃气主气源时，燃气质量应符合本规范第 2.2.1 条和第 2.2.2 的规定；作为

调峰气源、补充气源和代用其它气源时，应与主气源或代用气源具有良好的燃烧互换性；

3 在混气系统中应设置当参与混合的任何一种气体突然中断或液化石油气体积百分含量接近爆炸上限的 2.0 倍时，能自动报警并切断气源的安全连锁装置。

4 混气装置的出口总管上应设置检测混合气热值的取样管，其热值仪宜与混气装置连锁，并能实时调节其混气比例。

8.4.21 热值仪间应就近取样点设置在混气间内的专用隔间或附属房间内，并应符合下列要求：

- 1 热值仪间应设有直接通向室外的门，且与混气间之间的隔墙应是无门、窗洞口的防火墙；
- 2 采取可靠的通风措施，使其室内可燃气体浓度低于其爆炸下限的 20%；

3 热值仪间与混气间门、窗之间的距离不应小于 6m；

4 热值仪间的室内地面应比室外地面高出 0.6m。

8.4.22 采用管道供应气态液化石油气或液化石油气与其他气体的混合气体时，其露点应比管道外壁温度低 5℃ 以上。

8.5 瓶组气化站

8.5.1 瓶组气化站气瓶组气瓶的配置数量应符合下列要求：

- 1 采用强制气化方式时，气瓶组气瓶的配置数量可按 1~2d 的计算月最大日用气量确定。
- 2 采用自然气化方式时，气瓶组应由使用瓶组和备用瓶组组成。使用瓶组的气瓶配置数量应根据高峰用气时间内平均小时用气量、高峰用气持续时间和高峰用气时间内单瓶小时自然气化能力计算确定。

备用瓶组的气瓶数量应与使用瓶组的气瓶配置数量相同。当供气户数较少时，备用瓶组可采用临时供气瓶组代替。当采用临时瓶组代替备用瓶组供气时，其气瓶配置数量可根据更换使用瓶组所需要的时间、高峰用气时间内平均小时用气量和临时供气时间内单瓶小时自然气化能力计算确定。

8.5.2 采用自然气化方式，且瓶组气化站配置气瓶的总容积小于 1m³ 时，可将其设置在与建筑物（高层建筑除外）外墙毗连的单层专用房间内，并应符合下列要求：

- 1 建筑耐火等级不应低于现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 规定的“二级”；
- 2 应是通风良好，并设有直通室外的门；
- 3 与其他房间相邻的墙应为无门、窗洞口的防火墙；
- 4 室温不应高于 45℃，且不应低于 0℃。

注：当瓶组气化间独立设置，且面向相邻建筑的外墙为无门、窗洞口的防火墙时，共防火间距不限。

8.5.3 当瓶组气化站配置气瓶的总容积超过 1m³ 时，应将其设置在高度不低于 2.2m 的独立瓶组间内。

8.5.4 瓶组气化站的气瓶不得设置在地下和半地下室。

8.5.5 瓶组间与明火、散发火花地点和建、构筑物的防火间距不应小于表 8.5.5 的规定。

8.5.6 瓶组气化站的气化间宜与瓶组间合建成一幢建筑物，两者间的隔墙应是无门、窗洞口的防火墙，与其它建、构筑物的防火间距应按本规范第 8.5.5 条执行。

8.5.7 设置在露天的空温式气化器与瓶组间的防火间距不限，与明火、散发火花地点和其它建、构筑物的防火间距可按本规范第 8.5.5 条气瓶总容积 ≤ 2m³ 一档的规定执行。

8.5.8 瓶组气化站的四周宜设置不燃烧体非实体围墙，其底部实体部分高度不应低于 0.6m。

8.5.9 气化装置的总供气能力应根据高峰小时用气量确定。气化装置的配置台数不应少于 2 台，且

应有 1 台备用。

表 8.5.5 瓶组间与明火、散发火花地点和建、构筑物的防火间距

名称		气瓶总容积 (m ³)	≤2	>2~4
		间距 (m)		
明火、散发火花地点			25	30
民用建筑			8	10
重要公共建筑			15	20
道路 (路边)	主要		10	
	次要		5	

注: 1 气瓶总容积应按配置气瓶个数与单瓶几何容积的乘积计算。

2 当瓶组间的气瓶总容积大于 4.0m³ 时, 宜采用储罐, 其防火间距按本规范第 8.4.3 和第 8.4.4 条的有关规定执行;

3 瓶组间、气化间与值班室的距离不限。

8.6 瓶装液化石油气供应

8.6.1 瓶装液化石油气供应站的供应范围宜为 5000~10000 户, 其总存瓶容积不宜超过 20m³。

瓶装液化石油气配送站的供应范围宜为 1000~5000 户, 其总存瓶容积不宜超过 6m³。

瓶装液化石油气供应点的供应范围不宜超过 1000 户, 其总存瓶容积不得超过 1m³。

瓶装液化石油气供应站应根据城镇燃气专业规划进行合理布局。

8.6.2 液化石油气气瓶严禁露天存放。瓶装液化石油气供应站和配送站的瓶库宜采用敞开或并敞开式建筑。

8.6.3 瓶装供应站四周除面向出入口一侧可设置高度不低于 2.0m 的不燃烧体非实体围墙外, 其余各侧应设置高度不低于 2.0m 的不燃烧实体围墙。

8.6.4 瓶装供应站的实瓶存瓶数量宜取计算月平均日销售量的 1.5 倍左右。

8.6.5 瓶装供应站瓶库内的气瓶应分区布置, 即分为实瓶区和空瓶区。

8.6.6 瓶装供应站的瓶库与明火、散发火花地点和站外建、构筑物的防火间距不应小于表 8.6.6 的规定。

表 8.6.6 瓶装供应站的瓶库与明火、散发火花地点和建、构筑物的防火间距

名称		气瓶总容积 (m ³)	≤10	>10
		间距 (m)		

名称		
明火、散发火花地点	30	35
民用建筑	10	15
重要公共建筑	20	25
道路（路边）	主要	10
	次要	5

注：总存瓶容积应按实瓶个数与单瓶几何容积的乘积计算。

8.6.6 瓶装供应站的瓶库与修理间和生活、办公用房的防火间距不应小于 10m。

管理室可与瓶库的空瓶区侧毗连，但应采用无门、窗洞口的防火墙隔开。

8.6.8 瓶装配送站由瓶库和值班室或营业室组成。两者宜合建成一幢建筑，其间应采用无门、窗洞口的防火墙隔开。

8.6.9 瓶装配送站的四周宜设置不燃烧体非体围墙，其底部实体部分高度不应低于 0.6m。

8.6.10 瓶装配送站的瓶库与明火、散发火花地点和建、构筑物的防火间距不应小于表 8.6.10 的规定。

表 8.6.10 瓶装配送站的瓶库与明火、散发火花地点和建、构筑物的防火间距

名称	气瓶总容积 (m ³) 间距 (m)	≤3.0	>3.0~6.0
		明火、散发火花地点	20
民用建筑	6	8	
重要公共建筑	12	15	
道路（路边）	主要	5	8
	次要	3	5

注：1 总存瓶容积按实瓶个数与单瓶几何容积的乘积计算。

2 总存瓶容积超过 6.0m³ 时，防火间距应按本规范第 8.6.6 条规定执行。

8.6.11 瓶装供应点宜独立设置，其瓶库与明火、散发火花地点和建、构建筑的防火间距不应小于表 8.6.11 的规定。

表 8.6.11 瓶装供应点的瓶库与明火、散发火花地点和建、构筑物的防火间距

名称	间距 (m)
明火、散发火花地点	15

民用建筑		5
重要公共建筑		10
道路（路边）	主要	5
	次要	3

注：值班室或管理室的设置应符合本规范第 8.6.8 的规定。

8.6.12 对不具备独立设置条件的瓶装供应点，可将瓶库设置在与建筑物（居住用房和高层建筑除外）外墙毗连的单层专用房间，并应符合下列要求：

- 1 房间的设置应按本规范第 8.5.2 条第 1 款至第 3 款的规定执行；
- 2 地面应是不会发生火花的地面；
- 3 相邻房间应是非明火、散发火花地点；
- 4 照明灯具和开关应采用隔爆型；
- 5 配置可燃气体浓度检测报警器，其报警浓度值应液化石油气爆炸下限的 20%；
- 6 至少应配置 8kg 干粉灭火器 2 具；
- 7 与道路的防火间距应符合本规范第 8.6.11 条的规定；
- 8 非营业时间房间内存有液化石油气气瓶时，应有人值班

8.7 用户

8.7.1 居民用户使用的气瓶应设置在符合本规范第 10.4.4 条规定的厨房或房间内，其温度不应高于 45℃。

8.7.2 居民用户室内气瓶的布置应符合下列要求：

- 1 气瓶与燃具的净距不应小于 0.5m；
- 2 气瓶与散热器的净距不应小于 1m，当散热器设置隔热板时，可减少到 0.5m；
- 3 气瓶不得设置在地下室、半地下室或通风不良的场所

8.7.3 单户居民用户使用的气瓶设置在室外时，可设置在贴邻建筑物外墙的专用小室内。

8.7.4 商业用户使用的气瓶组严禁与燃气烧器具布置在同一房间内。

8-19

当气瓶组的气瓶总容积小于 1.0m³ 时，其瓶组间的设置应符合本规范第 8.5.2 条的规定。

当气瓶组的气瓶总容积超过 1.0m³ 时，其瓶组间设置和与建、构筑物的防火间距应符合本规范第 8.8.5 节的有关规定。

8.8 管道及附件、储罐、容器和检测仪表

8.8.1 液态液化石油气管道和设计压力 $\geq 0.6\text{MPa}$ 的气态液化石油气管道应采用钢号为 10、20 或具有同等性能以上的无缝钢管，其技术性能应符合现行国家标准《输送流体用无缝钢管》GB/T 8163 和其他有关标准的规定。

设计压力 $< 0.6\text{MPa}$ 的气态液化石油气和液化石油气与其它气体的混合气管道可采用钢号为 Q235-A 的焊接钢管，其技术性能应符合现行国家标准《低压流体输送用焊接钢管》GB/T3901 和其他有关标准的规定。

8.8.2 液化石油气站内管道宜采用焊接连接。管道与储罐、容器、设备及阀门可采用法兰或螺纹连接。

8.8.3 液态液化石油气输送管道上配置的阀门及附件的公称压力(等级)，应按其设计压力提高一级。

站内液化石油气储罐、容器、设备和管道上配置的阀门及附件的公称压力(等级)应高于其设计压力。

8.8.4 液化石油气储罐、容器、设备和管道上严禁采用灰口铸铁阀门及附件，在寒冷地区应采用钢质阀门及附件。

注：1 设计压力 $< 0.6\text{MPa}$ 的气态液化石油气和液化石油气与其他气体的混合气体管道上设置的阀门和附件除外。

2 寒冷地区系指最冷月平均最低气温 $\leq -10^\circ\text{C}$ 的地区。

8.8.5 液化石油气管道系统上的胶管应采用耐油胶管，其最高允许工作压力应等于或大于系统设计压力的 4 倍。

8.8.6 站内室外液化石油气管道宜采用单排低支架敷设，其管底与地面的净距可取 0.3m 左右。

跨越道路采用支架敷设时，其管底与地面的净距不应小于 4.5m。

管道埋地敷设时，应符合本规范第 8.2.8 的规定。

8.8.7 液化石油气储罐、容器及附件的材料选择和设计应符合国家现行标准《压力容器安全技术监察规程》和现行国家标准《钢制压力容器》GB150、《钢制球形容器》GB12337 的规定。

8-20

8.8.8 液化石油气储罐的设计压力和设计温度应符合国家现行标准《压力容器安全技术监察规程》的规定。

8.8.9 液化石油气储罐最大设计允许充装质量应按下式计算：

$$G = \phi \rho V_h \quad (8.8.9)$$

式中：G—最大设计允许充装质量（kg）；

ϕ —最高工作温度下的充装系数。最高工作温度为+40℃时，可取 0.9；

ρ —最高工作温度下的液态液化石油气密度（kg/m³）；

V_h —储罐的几何容积（m³）。

注：地下储罐的最高工作温度可根据当地最高地温确定。

8.8.10 液化石油气储罐第一道管法兰、垫片和紧固件的配置应符合国家现行标准《压力容器安全技术监察规程》的规定。

8.8.11 液化石油气罐按管上安全阀件的配置，应符合下列要求：

- 1 必须设置安全阀和检修用的放散管；
- 2 液相进口管必须设置止回阀；
- 3 液相出口管和气相管必须设置紧急断阀；
- 4 排污阀应设置两道，且其间应采用短管连接。

8.8.12 液化石油气储罐安全阀的设置应符合下列要求：

1 必须选用弹簧封闭全启式，其开启压力应取储罐最高工作温度下的饱和蒸气压力和机泵附加压力之和，且不应大于储罐设计压力。机泵附加压力可取 0.2-0.3Mpa。安全阀的最小排气截面积的计算应符合国家现行标准《压力容器安全技术监督规程》的规定。

2 容积为 100m³ 或 100m³ 以上的储罐应设置 2 个或 2 个以上安全阀；

3 安全阀的设置放散管，其管径不应小于安全阀出口的管径；

地上储罐安全阀放散管管口应高出储罐操作平台 2m 以上，且应高出地面 5m 以上。

地上储罐安全阀的放散管口应高出地面 2.5 以上。

4 安全阀与储罐之间应装设阀门。该阀门的阀口应全开，且应采用铅封或锁定。

注：当储罐设置 2 个或 2 个以上安全阀时，其中 1 个安全阀的开启压力按本条第 1 款的规定执行，其余安全阀

8-21

的开启压力可适当提高，但不得超过设计压力的 1.05 倍。

8.8.13 储罐检修用放散管的管口高度应符合本规范第 8.8.12 条第 3 款的规定。

8.8.14 液化石油气气液分离器、缓冲罐和气化器可设置封闭弹簧式安全阀。

安全阀应设置放散管。当上述容器设置在露天时，其管口高度应符合本规范第 8.8.12 条的第 3

款的规定。设置在室内时，其管口应高出屋面 2m 以上。

8.8.15 液化石油气储罐仪表的设置，应符合下列要求：

- 1 必须设置就地指示的液位计、压力表，宜设置温度计；
- 2 就地指示液位计宜采用能直接观察储罐全液位的液位计；
- 3 容积为 100m³ 和 100m³ 以上的储罐，宜设置远传显示的液计和压力表，且宜设置液位上、下限报警装置和压力上限报警装置。

8.8.16 液化石油气气液分离器和容积式气化器等应设置直观式液位计和压力表。

8.8.17 液化石油气泵、压缩机、气化、混气和调压装置的进、出口应设置压力表。

8.8.18 爆炸危险场所应设置可燃气体浓度检测器，报警器应设在值班室或仪表间等经常有值班人员的场所。检测报警系统的设计应符合国家现行标准《石油化工企业可燃气体和有毒气体检测报警设计规范》SH3063 的有关规定。

液化石油气瓶装供应站、瓶组气化站等可采用手提式可燃气体浓度检测报警器。

报警器的报警浓度应取其可燃气体爆炸下限的 20%。

8.8.19 地下液化石油气储罐外壁除采用防腐层保护外，尚应采用牺牲阳极保护。地下液化石油气储罐牺牲阳极保护设计应符合国家现行标准《埋地钢质管道牺牲阳极阴极保护设计规范》SY/T0019 的规定。

8.9 建、构筑物的防火、防爆

8.9.1 具有爆炸危险的建、构筑物的防火、防爆设计应符合下列要求：

- 1 建筑耐火等级不应低于现行国家标准《建筑设计防火规范》GB 50016 规定的“二级”；
- 2 门、窗应向外开；
- 3 封闭式建筑应采取泄压措施，其设计应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB 50016 的规定；

8-22

4 地面应采用不会产生火花材料，其技术要求应符合现行国家标准《建筑地面工程施工质量规范》GB 50209 的规定。

8.9.2 具有爆炸危险的封闭式建筑应采取良好的通风措施。

当采用强制通风时，事故排风量按房屋全部容积每小时换气不应少于 8 次，正常通风量按每小

时不应少于 3 次计算。

当采用自然通风时，其通风口总面积按每 m^2 房屋面积不应少于 300cm^2 的确定。通风口不应少于 2 个，并应靠近地面设置。

8.9.3 非采暖地区的灌瓶间及附属瓶库、汽车槽车库、瓶装供应站的瓶库等宜采用敞开或半敞开式建筑。

8.9.4 具有爆炸危险的建筑，其承重结构应采用钢筋混凝土或钢框架、排架结构。钢框架和钢排架应采用防火保护层。

8.9.5 液化石油气储罐应牢固地设置在基础上。

卧式储罐的支座应采用钢筋混凝土支座。球形储罐的钢支柱应采用不燃烧隔热材料保护层，其耐火极限不应低于 2h。

8.9.6 在地震裂度为 7 度和 7 度以上的地区建设液化石油气站时，其建、构筑物的抗震设计，应符合现行国家标准《建筑抗震设计规范》GB 50011 和《构筑物抗震设计规范》GB 50191 的规定。

8.10 消防给水、排水和灭火器材

8.10.1 液化石油气供应基地、气化站和混气站在同一时间内的火灾次数可按一次考虑，其消防用水量应按站内各建、构筑物中一次最大小时消防用水量者确定。

8.10.2 液化石油气储罐区消防用水量应按其储罐固定喷水冷却装置和水枪用水量之和计算，并应符合下列要求：

1 储罐总容积超过 50m^3 或单罐容积超过 20m^3 的液化石油气储罐或储罐区和设置在储罐室内的小型储罐应设置固定喷水冷却装置。固定喷水冷却装置的用水量应按储罐的保护面积与冷却水供水强度的乘积计算确定。着火储罐的保护面积按其全表面积计算；距着火储罐直径（卧式储罐按其直径和长度之和的一半）1.5 倍范围内的储罐按其全表面积的一半计算：

冷却水供水强度不应小于 $0.15\text{L}/\text{s}\cdot\text{m}^2$ 。

8-23

2 水枪用水量不应小于表 8.10.2 的规定。

3 地下液化石油气储罐可不设置固定喷水冷却装置，其消防用水量按水枪用水量确定。

表 8.10.2 水枪用水量

总容积 (m^3)	<500	>500~≤2500	>2500

单罐容积 (m ³)	≤100	≤400	>400
水枪用水量 (L/S)	20	30	45

注：1 水枪用水量应按本表储罐总容积或单罐总容积较大者确定。

2 储罐总容积小于 50m³且单罐容积小于 20m³的储罐或储罐区,可单独设置固定喷水冷却装置或移动式水枪其消防用水量应按水枪用水量计算。

8.10.3 液化石油气供应基地、气化站和混气站的消防给水系统应包括：消防水池（或其他水源）、消防水泵房、给水管网、地上式消火栓和储罐固定喷水冷却装置等。

消防给水管网应布置成环状，向环状管网供水的干管不应少于两根。当其中一根发生故障时，其余干管仍能供给消防总用水量。

8.10.4 消防水池的容量应按火灾连续时间 6h 所需最大消防用水量计算确定。但储罐总容积小于或等于 220m³，且单罐容积小于或等于 50m³的储罐或储罐区，其消防水池的容量可按火灾连续时间 3h 所需最大消防用水量计算确定。当火灾情况下能保证连续向消防水池补水时，其容量可减去火灾连续时间内的补水量。

8.10.5 消防水泵房的设计应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的有关规定。

8.10.6 液化石油气储罐固定喷水冷却装置宜采用喷雾头

液化石油气储罐固定喷水冷却装置的设计和喷雾头的布置应符合现行国家标准《水喷雾灭火系统设计规范》GB50219 的规定。

8.10.7 储罐固定喷水冷却装置的供水压力不应小于 0.2MPa。水枪的供水压力：对球形储罐不应小于 0.35MPa，对卧式储罐不应小于 0.25MPa。

8.10.8 液化石油气供应基地、气化站和混气站生产区的排水系统应采取防止液化石油气排入其他地下管道或低洼部位的措施。

8.10.9 液化石油气站内干粉灭火器的配置除按现行国家标准《建筑灭火器配置设计规范》GBJ140 执行外，尚应符合表 8.10.9 的规定。

8-25

表 8.10.9 干粉灭火器的配置数量

场 所	配置数量
铁路槽车装卸栈桥	按栈桥车位数，每车位设置 8kg2 具， <u>每个设置点不宜超过 5 具</u>
储罐区、 <u>地下储罐组</u>	按储罐台数，每台设置 <u>8kg 和 35kg 各 1 具</u> ，每个设置点不宜超过 5 具
储罐室	按储罐台数，每台设置 <u>8kg2 具</u>

汽车槽车装卸台（柱）	不应少于 2 具
罐瓶间及附属瓶库、压缩机室、烃泵房、汽车槽车库、气化间、混气间、调压计量间、瓶装供应站、 <u>配送站、供应点的瓶库和瓶组间等爆炸危险性建筑</u>	按建筑面积，每 50m ² 设置 8kg1 具，且每个房间不应少于 2 具，每个设置点不宜超过 5 具
其他建筑（ <u>变配电室、仪表室等</u> ）	按建筑面积，每 80m ² 设置 8kg1 具，且每个房间不应少于 2 具

8.11 电气

8.11.1 液化石油气供应基地的生产用电负荷等级应符合现行国家标准《供电系统设计规范》GB50052 “三级” 负荷的有关规定。但站内消防水泵应设置备用电源，且宜采用两回线路供电，当采用两回线路供电有困难时，可另设置自备电源或采用内燃机做动力。

液化石油气气化站、混气站的用电负荷等级应符合现行国家标准《供电系统设计规范》GB50052 “二级” 负荷有关规定。供电系统宜采用两回线路供电，当采用两回线路供电有困难时，应另设置自备电源。

8.11.2 液化石油气站爆炸危险场所的电力装置设计应符合现行国家标准《爆炸和火灾危险环境电力装置设计规范》GB50058 的规定。

液化石油气站用电场所爆炸危险区域等级和范围的划分宜符合本规范附录 E 的规定。

8.11.3 液化石油气站具有爆炸危险建、构筑物的防雷设计应符合现行国家标准《建筑物防雷设计规范》GB50057 中 “第二类防雷建筑物” 的有关规定。

8.11.4 液化石油气站的静电接地设计应符合国家现行标准《化工企业静电接地装置设计规范》HGJ28 的规定。

8.12 通信和绿化

8.12.1 液化石油气供应基地、气化站、混气站内至少应设置 1 台直通外线的电话。

8.12.2 年供应量大于 10000t/Y 的液化石油气供应基地和供应居民 50000 户以上的气化站、混气站内宜设置电话机组。

设置在具有爆炸危险场所的电话应采用防爆型。

8.12.3 液化石油气供应基地、气化站、混气站内的绿化应符合下列要求：

- 1 生产区内严禁种植易造成液化石油气积存的植物；
- 2 生产区四周和局部地区可种植不易造成液化石油气积存的植物；
- 3 生产区围墙 2m 以外可种植乔木；
- 4 辅助区可种植各类植物。

9 液化天然气气化站

（本章全部为新增条款）

9.1 一般规定

9.1.1 本章适用于液化天然气总储存量不大于 1000m³ 的城镇液化天然气气化站工程设计。

9.1.2 本章不适用于下列液化天然气工程和装置设计；

- 1 液化天然气出口、接收终端基地和天然气液化工厂。
- 2 油气田、液化天然气处理装置的液化天然气加工，储存和运输工程。
- 3 轮船、铁路车辆和汽车等运输工具上的液化天然气装置。

9.2 液化天然气气化站

9.2.1 液化天然气气化站的规模应以城镇总体规划为依据，根据供应用户类别、户数和用气量指标等因素确定。

9.2.2 液化天然气气化站的储罐设计总容量应根据其规模、气源情况、运输方式和运距等因素确定。

9.2.3 液化天然气气化站的站址选择应符合下列要求：

- 1 液化天然气气化站的站址应符合城镇总体规划的要求。
- 2 液化天然气气化站的站址应避开地震带、地基沉陷、废弃矿井和雷区等地区。

9.2.4 液化天然气气化站的液化天然气储罐与站外建、构筑物的防火间距不应小于表 9.2.4 的规定。

表 9.2.4 液化天然气气化站的液化天然气
储罐与站外建、构筑物的防火间距

总容积(m ³) 单罐容积(m ³)		≤50	51~200	201~500	501~1000
		≤20	≤50	≤110	≤400
名称					
居住区、村镇、影剧院、体育馆、学校等人员集中的地区（最外侧建、构筑物外墙）		60	70	90	120
工业企业（最外侧建、构筑物外墙）		50	60	70	90
铁路线 （中心线）	国家线	60	70	70	80
	企业专用线	25	30	30	35

9-1

表 9.2.4 续

总容积(m ³) 单罐容积(m ³)		≤50	51~200	201~500	501~1000
		≤20	≤50	≤110	≤400
名称					
公路 （路肩）	高速 I、II 级	20	25		
	III、IV 级	15	20		

架空电力线（中心线）	1.5 倍杆高	1.5 倍杆高，但 35KV 以上架空电力线应大于 40 米
I、II 级通讯线（中心线）	30	40

注：1 防火间距应按本表总容积和单罐容积较大者确定；

2 居住区系指 1000 人或 300 户以上者，与零星民用建筑的防火间距可按本规范第 9.2.5 条执行；

3 与本表以外的其它建、构筑物的防火间距应执行现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 执行；

4 间距的计算应以储罐的最外侧为准。

9.2.5 液化天然气气化站的液化天然气储罐及天然气放散管与明火、散发火花地点和站内建、构筑物的防火间距不应小于表 9.2.5 的规定。

液化天然气气化站的液化天然气储罐及天然气放散管与明火、

表 9.2.5 散发火花地点和站内建、构筑物的防火间距(m)

间距(m)	总容积(m ³)	≤50	51~200	201~500	501~1000
	单罐容积(m ³)	≤20	≤50	≤110	≤400
名称					
明火、散发火花地点		45	50	55	70
办公、生活等建筑		40	45	50	65
变配电间、仪表间、汽车库、门卫、值班室、 空压机房、汽车槽车库等		18	20	25	30
汽车槽车装卸台（柱）（装卸口）		18	20	25	30
消防泵房、消防水池取水口		40			50
站内道路（路边）	主要	10	15		
	次要	5	10		
站区围墙		10	15		

注：1 防火间距应按本表总容积和单罐容积较大者确定；

2 与本表以外的其它建、构筑物的防火间距应按现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 执行；

9.2.6 液化天然气气化站内总平面应分区布置，即分为生产区（包括储罐区、气化及调压等装置区）和辅助区。

生产区宜布置在站区全年最小频率风向的上风侧或上侧风侧。

9-2

9.2.7 液化天然气气化站中生产区应设有高度不低于 2 米的不燃烧体实体围墙。

9.2.8 液化天然气气化站生产区应设置消防车道，车道宽度不应小于 4.0m。当储罐总容积小于 500m³ 时，可设置尽头式消防车道和面积不应小于 12m×12m 的回车场。

9.2.9 液化天然气气化站的生产区和辅助区至少应各设置 1 个对外出入口。当液化天然气储罐总容积超过 500 m³ 时，生产区应设置 2 个对外出入口。

9.2.10 液化天然气储罐和罐区的布置应符合下列要求：

- 1 储罐之间的净距不应小于相邻较大罐的 1/2 直径，且不应小于 2m；
- 2 储罐组四周必须设置周边封闭的不燃烧体实体防护墙，防护墙内的有效容量不应小于最大罐的容量，防护墙的高度宜为 1~1.6m，防护墙的设计应保证在接触液化天然气时不应被破坏；
- 3 防护墙内不应设置其他可燃液体储罐。
- 4 容积大于 0.15m³ 的液化天然气储罐不应设置在建筑物内。

9.2.11 气化器、低温泵布置应符合下列要求：

- 1 空温式气化器、非明火气化器和天然气气体加热器、低温泵可设置基储罐区内。
- 2 对于输送液体温度低于-29℃的泵设计中必须考虑其预冷措施。
- 3 气化器的布置应满足操作维修的要求，气化器之间的间距应不小于 1.5m。调压、计量装置可设置在气化区或气化间内。

9.2.12 液化天然气气化后向城镇管网供应的天然气应进行加臭，加臭剂应符合第 2.2.4 条的要求。

9.3 液化天然气瓶组气化站

9.3.1 液化天然气瓶组气化站采用气瓶组作为储存及供气设施应符合如下要求：

- 1 气瓶组总容积不应大于 5m³。
- 2 单个气瓶容积不应大于 410L。
- 3 气瓶组储气容积宜按 1.5d 计算月平均日供气量确定。

9-3

9.3.2 气瓶组应在站内固定地点露天（可设置罩棚）设置。气瓶组及天然气放散管口与明火散发火花的地点及建、构筑物的防火间距不应小于表 9.3.2 的规定。

表 9.3.2 气瓶组及天然气放散管口与明火散发火花的地点及建、构筑物的防火间距（m）

间距(m) 名称		总容积(m ³) 单罐容积(m ³)	≤2		>2~≤5	
			≤175	≤410	≤175	≤410
明火、散发火花地点			25	25	30	30
民用建筑（最外侧外墙）			10	12	13	15
重要公共建筑（最外侧外墙）			20	24	26	30
道路（路边）	主要		10	10	10	10

	次要	5	5	5	5
--	----	---	---	---	---

注：存瓶总容积应按气瓶个数与单瓶几何容积的乘积计算。

9.4 管道及配件、储罐、容器、气化器、气体加热器和检测表

9.4.1 液化天然气的设计温度按-168℃计算，设计密度应按工作温度内的最大密度计算且不应小于470kg/m³。

9.4.2 对于使用温度低于-20℃的管道应采用奥氏体不锈钢无缝钢管，其技术性能应符合现行的国家标准《流体输送用不锈钢无缝钢管》GB/T14976的规定。

9.4.3 管道宜采用焊接连接。公称直径不大于50mm的管道与储罐、容器、设备及阀门也可采用法兰、螺纹连接；公称直径大于50mm的管道与储罐、容器、设备及阀门连接应采用法兰或焊接连接。液化天然气阀门应采用加长阀杆和能在线检修结构的阀门（液化天然气钢瓶自带的阀门除外），连接宜采用焊接。液化天然气阀门的安装角度应与地面垂直方向的夹角不超过45°。

9.4.4 管道应根据设计条件进行柔性计算，柔性计算的范围和方法应符合现行的国家标准《工业金属管道设计规范》GB50316的规定。

9.4.5 管道宜采用自然补偿的方式，不宜采用补偿器进行补偿。

9.4.6 管道的保温材料应采用自熄性材料且不应采用多孔的保温材料，该材料还应具有良好的防潮性和耐候性。

9-4

9.4.7 液化天然气低温管道上的两个截断阀之间必须设置安全阀，放散气体宜集中放散。

9.4.8 对于使用温度低于-10℃的储罐、容器、设备和管道上严禁采用铸铁阀门。

9.4.9 液化天然气储罐和容器本体及配件的材料选择和设计应符合现行的国家质量技术监督局颁布的《压力容器安全技术监察规程》和现行国家标准《钢制压力容器》GB150的规定。

9.4.10 液化天然气卸车口的进液管道必须设置止回阀，液化天然气卸车软管应采用奥氏体不锈钢波纹软管，其设计压力应大于系统最高工作压力的5倍（内含5倍）。

9.4.11 液化天然气储罐必须设置安全阀，安全阀的开启压力及阀口总通过面积应符合国家现行标准《压力容器安全技术监察规程》的规定。

9.4.12 液化天然气储罐安全阀的设置应符合下列要求：

- 1 必须选用全启式封闭弹簧式；
- 2 单罐容积为 100 米³或 100 米³以上的储罐应设置 2 个或 2 个以上安全阀；
- 3 安全阀应设置放散管，其管径不应小于安全阀出口的管径。放散管宜集中放散，放散管管口应高于地面 5 米以上。

4、安全阀与储罐之间必须设置切断阀门。

9.4.13 储罐应设置检修用放散管，其设置要求应符合本规范第 9.4.11 条第（3）款的规定。

9.4.14 储罐进出液管必须设置紧急切断阀门。

9.4.15 液化天然气储罐仪表的设置，应符合下列要求：

- 1 必须设置两个相互独立的液位计，并应设置液位上限报警和联锁装置。
- 2 必须设置就地指示的压力表，取压点应位于储罐最高液位以上。
- 3 采用真空绝热的储罐，真空层必须设置真空表。
- 4 现场安装的储罐，必须设置测温装置。

9.4.16 气化器的液体进口必须设置紧急切断阀，该阀门应与被加热介质出口的测温装置联锁。

9.4.17 气化器必须设置安全阀，安全阀的泄放能力应满足以下要求：

- 1 空温式气化器的安全阀的泄放能力必须满足在气化器的设计压力的 1.1 倍的条件下，泄放量为其额定流量的 1.1 倍；

- 2 强制气化器的安全阀的泄放能力必须满足在气化器的设计压力的 1.1 倍的条件下，泄放量

9-5

为其额定流量的 1.5 倍。

9.4.18 气化器和气体加热器的被加热介质出口必须设置测温装置和联锁装置，热煤的进、出口均必须设置测温装置和有关的联锁装置和断流联锁装置。

9.4.19 对于有可能受到土壤冻结或冻胀影响的储罐和设备基础，基础上必须设置温度监测系统。

9.4.20 储罐区内、气化区域或有可能发生液化天然气泄漏的区域应设置低温检测报警装置和有关的联锁装置，报警显示器应设置在值班室或仪表间等经常有值班人员的场所。

9.4.21 爆炸危险场所应设置可燃气体浓度检测器。报警浓度应取爆炸下限的 20%，报警显示器应设置在值班室或仪表间等经常有值班人员的场所。

9.4.22 液化天然气气化站内必须设置紧急关闭系统（ESD），该系统运行时可以关闭有可能使事故

扩大化的有关设备，该系统应保证在控制系统发生故障或事故时，可以采用自动或手动方式启动，当采用手动方式启动时，手动执行机构必须位于在事故状态下易于到达的区域且与所保护的设备的间距不小于 15m。

9.5 建、构筑物的防火、防爆

9.5.1 具有爆炸危险的建、构筑物的防火、防爆设计应符合现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的规定。

9.5.2 具有爆炸危险的封闭式建筑物应采取良好的通风措施，每小时通风换气不应小于 6 次。

9.5.3 具有爆炸危险的建筑物应采用钢筋混凝土柱、钢柱承重的框架或排架结构，钢构件应采用防火保护层。

9.5.4 在地震烈度为 7 度或 7 度以上的地区建设液化天然气储存气化站时，其建筑物、构筑物的抗震设计，应符合现行的国家标准《建筑抗震设计规范》GBJ11 和《构筑物抗震设计规范》GB50191 的规定。

9.6 消防给水、排水和灭火器材

9.6.1 液化天然气气化站在同一时间内的火灾次数应按一次考虑，其消防水量应按储罐区一次消防用水量确定。

9-6

液化天然气储罐消防用水量应按其储罐固定喷淋冷却水量和水枪用水量之和计算，如果不设固定式喷淋装置，水枪用水量应满足消防总用水量的要求，其设计应符合下列要求：

1 总容积超过 50m^3 或单罐容积超过 20m^3 的液化天然气储罐或储罐区应设置固定喷淋装置，当地上储罐高度超过 15m 时，宜采用固定喷淋装置。喷淋装置的供水强度不应小于 $0.15\text{L/s} \cdot \text{m}^2$ 。着火储罐的保护面积按其全表面积计算，距着火储罐直径（卧式储罐按其直径和长度之和的一半）1.5 倍范围内的相邻储罐按其表面的一半计算。

2 水枪用水量不应小于表 9.6.1 的规定。

9.6.1 水枪用水量

总容积 (m ³)	≤200	>200
单罐容积 (m ³)	≤50	>50
水枪用水量(1/s)	20	30

注：1 水枪用水量应按本表总容积和单罐容积较大者确定。

2 总容积小于 50m³ 且单罐容积小于等于 20m³ 的液化天然气储罐或储罐区，可单独设置固定喷淋装置或移动水枪，其消防水量应按水枪用水量计算。

9.6.2 液化天然气气化站的消防给水系统应包括：消防水池（或其它水源），消防泵房，给水管网，消火栓和储罐固定喷淋装置等。

消防给水管网应采用环形管网，其给水干管不应小于两条。当其中一条发生事故时，其它干管仍能供应消防总用水量。

9.6.3 消防水池的容量应按火灾连续时间 6h 计算确定。但总容积小于 220m³ 且单罐容积小于或等于 50m³ 的储罐或储罐区，消防水池的容量应按火灾连续时间 3h 计算确定。当火灾情况下能保证连续向消防水池补水时，其容量可减去火灾连续时间内的补水量。

9.6.4 消防泵房的设计应符合现行的国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的有关规定。

9.6.5 液化天然气储罐固定喷淋装置宜采用喷雾头，固定喷淋装置的布置必须保证喷淋时，将其储罐全部覆盖。

9.6.6 储罐固定喷淋装置的供水压力不应小于 0.2Mpa，水枪的供水压力不应小于 0.35Mpa，对卧式储罐不应小于 0.25Mpa。

9-7

9.6.7 液化天然气气化站生产区防护墙内的排水系统必须采取防止液化天然气排入其它地下管道的措施。

9.6.8 站内具有火灾和爆炸危险的建、构筑物应设置小型干粉灭火器和其它简单消防器材。

小型干粉灭火器的配置应按现行的国家标准《建筑灭火器配置设计规范》GBJ140 执行。

9.7 电气防爆、防雷和防静电

9.7.1 液化天然气气化站的用电负荷及其供配电系统设计应符合现行国家标准《供配电系统设计规

范》GB50052“二级”负荷的有关规定；宜采用两回线路供电，当采用两回线路供电有困难时，应另设置自备电源。

9.7.2 液化天然气气化站爆炸危险场所的电力装置设计应符合现行的国家标准《爆炸和火灾危险环境电力装置设计规范》GB50058的有关规定。

9.7.3 液化天然气气化站内具有爆炸危险建、构筑物的防雷设计应符合现行的国家标准《建筑物防雷设计规范》GB50057的“第二类”的建筑物防雷的有关规范。

9.7.4 液化天然气气化站的静电接地设计应符合现行的国家行业标准《化工企业静电接地设计技术规程》HGJ28的有关规定。

10 燃气的应用

10.1 一般规定

10.1.1 本章适用于城镇居民住宅、商业建筑和工业企业内部的燃气系统设计。

10.1.2 燃气、调压、计量、燃烧等设备，应根据使用燃气类别及其特性、安装条件、工作压力和用户要求等因素选择。

10.1.3 燃气应用设备铭牌上规定的燃气必须与当地供应的燃气相吻合。

10.2 室内燃气管道

10.2.1 用户室内燃气管道的最高压力不应大于表 10.2.1 的规定。

表 10.2.1 用户室内燃气管道的最高压力（表压 MPa）

燃气用户		最高压力
工业用户及锅炉房	独立、 <u>单层</u>	<u>0.8</u>
	其他	0.4
商业用户		0.2
居民用户（中压进户）		<u>0.1</u>
居民用户（低压进户）		<u><0.01</u>

注：1 液化石油气管道的最高压力不应大于 0.14MPa；

2 螺纹连接的室内燃气管道的最高压力不应大于 0.034MPa；

3 管道井内的燃气管道的最高压力不应大于 0.034MPa；

4 当进户管道燃气使用户燃具前燃气压力超过燃具最大允许工作压力时，在用户燃气表或燃具前应燃气调压器。

10.2.2 燃气供应压力应根据用户设备燃烧器的额定压力及其允许的压力波动范围确定。

用气设备的燃烧器的额定压力宜按表 10.2.2 采用。

表 10.2.2 用气设备燃烧器的额定压力（表压 kPa）

燃气 燃烧器	人工煤气	天然气		液化石油气
		矿井气	天然气、油田伴生气、 <u>液化石油气混空气</u>	
低压	1.0	1.0	2.0	2.8 或 5.0
中压	10 或 30	10 或 30	20 或 50	30 或 100

10.2.3 室内低压燃气管道宜选用热镀锌钢管。当选用钢管、铜管、不锈钢管、铝塑复合管和胶管时，应分别符合第 10.2.4 条~第 10.2.8 条的规定。

10.2.4 室内燃气管道选用钢管时应符合下列规定：

1 钢管的选用原则应符合下列规定：

1) 低压燃气管道应选用镀锌钢管（热浸镀锌），其质量应符合现行国家标准《低压流体输送

用焊接钢管》GB/T3091 的规定。

2) 中压燃气管道宜选用无缝钢管，其质量应符合现行国家标准《输送流体用无缝钢管》GB/T8163 的规定；当中压燃气管道的压力不于或等于 0.6MPa 时，也可选用本条第 1 款规定的焊接钢管。

2 钢管的壁厚应符合下列规定：

1) 选用焊接钢管时（GB/T3091 规定的焊接钢管），低压使用时应为普通管，中压使用时应为厚壁管。

2) 选用无缝钢管时，其壁厚不得小于 3mm，做引入管时不得小于 3.5mm。

3) 在避雷保护范围以外的屋面上的燃气管道和高层建筑沿外墙架设的燃气管道，采用焊接钢管或无缝钢管时其管壁厚均不得小于 4mm。

3 钢管螺纹连接时应符合下列规定：

1) 室内低压燃气管道（地下室、半地下室等部位除外），室外压力小于或等于 0.2MPa 的燃气管道屋面管道和沿外墙架设的管道，可采用螺纹连接。

2) 管件选择应符合下列要求：

管道公称压力 $\leq 10\text{kPa}$ 时，可选用可铸铁螺纹管件。

管道公称压力 $\leq 0.2\text{kPa}$ 时，应选用钢或铜合金螺纹管件。

大于 4" 的螺纹管件不应选用（主管部门批准的除外）。

3) 管道公称压力 $\text{PN}\leq 0.2\text{kPa}$ 时，应采用《55° 密封螺纹第 2 部分：圆锥内螺纹与圆锥外螺纹》GB/T7036.2 规定的螺纹（锥/锥）连接；

4) 密封填料选择，宜采用聚四氟乙烯生料带、尼龙密封绳等性能良好的填料。

4 钢管的焊接或法兰连接，中低压燃气管道宜采用焊接或法兰连接（阀门、仪表处除外），并应符合有关标准的规定。

10.2.5 室内燃气管道选用不锈钢管时应符合下列规定：

1) 薄壁不锈钢管的壁厚不得小于 0.8mm，其质量应符合现行国家标准《流体输送不锈钢焊接钢管》GB/T12771 的规定；薄壁不锈钢管应采用承插式管件氩弧焊连接或卡套式管件机械连接，当采用卡套式管件机械连接时，应符合现行国家标准《卡套式管接头》GB/T3737~3765 的规定。

2) 不锈钢波纹管的壁厚不得小于 0.2mm，其质量应符合有关标准的规定；不锈钢波纹管应采用卡套式管件机械连接，卡套式管件应符合有关标准的规定。

3) 薄壁不锈钢管和不锈钢波纹管必须有防外部损坏的保护措施。

10.2.6 室内燃气管道选用铜管时应符合下列规定：

- 1 铜管的质量应符合现行国家标准《无缝铜水管和铜气管》GB/T18033 的规定。
- 2 铜管道应采用熔点大于 538℃的硬钎焊连接（铜、磷、银钎料），钎焊合金所含的磷应大于 0.05%。
铜管接头和焊接工艺可按现行国家标准《铜管接头》GB/T11618 的规定执行。铜管道不得采用对焊、
螺纹或软钎焊连接。
- 3 埋入建筑物地下、地板和墙中的铜管应是覆塑铜管或带有专用涂层的铜管。覆塑铜管或带有专用
涂层的铜管的质量应符合有关标准的规定。
- 4 燃气中硫化氢含量小于或等于 7mg/m³ 时，中低压燃气管道可采用现行国家标准《无缝铜水管和
铜气管》GB/T18033 中表 3-1 规定的 A 型管或 B 型管。
- 5 燃气中硫化氢含量大于 7mg/m³ 而小于或等于 20mg/m³ 时，应选用带耐腐蚀内衬的铜管；无耐腐
蚀内衬的铜管只允许在室内地上的低压燃气管道中采用；铜管类型可按本条第 4 款的规定执行。
- 6 铜管必须有防外部损坏的保护措施。

10.2.7 室内燃气管道选用铝塑复合管时应符合下列规定：

- 1 铝塑复合管的质量应符合现行国家标准《铝塑复合压力管 第 1 部分：铝管搭接焊式铝塑管》
GB/T18997.1 和《铝塑复合压力管 第 2 部分：铝管对接焊式铝塑管》GB/T18997.2 的规定。
- 2 铝塑复合管应采用卡套式管件和承插式管件机械连接，承插式管件应符合国家现行标准《铝塑复
合管用承插式铜制管接头》CJ/T110 的规定，卡套式管件应符合国家现行标准《铝塑复合管用卡套式
铜制管接头》CJ/T111 和《铝塑复合管用卡压式管件》CJ/T190 的规定。
- 3 铝塑复合管安装在地面上时（明设），必须对铝塑复合管材进行防机械损伤、防紫外（UV）伤害
及防热保护，并应符合下列规定：
 - 1) 环境温度不应高于 60℃；
 - 2) 工作压力应小于 10kPa；
 - 3) 户内安装；
 - 4) 计量装置（燃气表）后
安装；
 - 5) 防阳光直射。

10.2.8 室内燃气管道采用软管时，应符合下列规定：

- 1 燃气用具连接部位、实验室用具或移动式用具等处可采用软管连接。
- 2 中压燃气管道上可采用符合现行国家标准《波纹金属软管通用技术条件》GB/T14525、《橡胶软
管》GB10546 或同等性能以上的软管。
- 3 低压燃气管道上可采用符合国家现行标准《家用煤气软管》HG2486 和符合有关标准规定的燃气
用不锈钢波纹软管等。
- 4 软管最高允许工作压力应大于设计压力的 4 倍。

- 5 软管与家用燃具连接时，其长度不应超过 2m，并不得有接口。
- 6 软管与移动式的工业燃具连接时，其长度不应超过 30m，接口不应超过 2个。
- 7 软管与管道、燃具的连接处应采用压紧螺帽（锁母）或管卡（喉箍）固定。在软管的上游与硬管的连接处应设阀门。
- 8 软管不得穿墙、天花板、地面、窗和门（金额软件除外）。

10.2.9 室内燃气管道的计算流量应按下列要求确定：

1 居民生活用燃气计算流量可按下式计算：

$$Q_h = \sum KNQ_n \quad (10.2.9)$$

式中： Q_h —燃气管道的计算流量（ m^3/h ）；

K —燃具同时工作系数，居民生活用燃具可按附录 F 确定；

N —同种燃具或成组燃具的数目；

Q_n —燃具的额定流量（ m^3/h ）。

2 商业用和工业企业生产用燃气计算流量应按所有用气设备的额定流量并根据设备的实际使用情况确定。

10.2.10 商业和工业用户调压装置及居民楼栋调压装置的设置形式应符合本规范第 6.6.2 条和 6.6.6 条的规定。

10.2.11 室内燃气管道的阻力损失，可按本规范第 6.2.5 条和 6.2.6 条的规定计算。

室内燃气管道的局部阻力损失宜按实际情况计算。

10.2.12 计算低压燃气管道阻力损失时，对地形高差大或高层建筑立管应考虑因高程差而引起的燃气附加压力。燃气的附加压力可按下式计算：

$$\Delta H = 10 \times (P_k - P_m) \times h \quad (10.2.12)$$

式中： ΔH —燃气的附加压力（Pa）；

P_k —空气的密度（ kg/m^3 ）；

P_m —空气的密度（ kg/m^3 ）；

h —燃气管道终、起点的高程差（m）。

10.2.13 当由调压站供应低压燃气时，室内低压燃气管道允许的阻力损失，应根据建筑物和室外管道等情况，经技术经济比较后确定。

10.2.14 燃气引入管不得敷设在卧室、浴室、易燃或易爆品的仓库、有腐蚀性介质的房间、发电间、配电间、变电室、不使用燃气的空调机房、通风机房、计算机房、电缆沟、暖气沟、烟道和进风道、垃圾道等地方。

住宅燃气引入管宜设在厨房、走廊、与厨房相连的封闭阳台内（寒冷地区输送湿燃气时阳台应封闭）等便于检修的非居住房间内。当确有困难，可从楼梯间引入，但应采用金属配和且引入管阀门宜设在室外。

商业和工业企业的燃气引入管宜设在使用燃气的房间或燃气表间内。

10.2.15 引入管宜沿外墙地面上穿墙引入。但室外露明管段的上端弯曲处应加不小于 DN15 清扫用三通和丝堵，并做防腐处理。寒冷地区输送湿燃气时还应做保温。

引入管也可埋地穿过建筑物外墙或基础引入室内。

10.2.16 燃气引入管穿墙前后的管段与其他管道的平等净距应满足安装和维修的需要。但与地下管沟或下水道距离较近时，应采取行之有效的防护措施。

10.2.17 燃气引入管穿过建筑物基础、墙或管沟时，均应设置在套管中，并应考虑沉降的影响，必要时应采取补偿措施。

基础、墙或管沟等和套管之间的间隙应仔细填实，其厚度应为被穿过结构的整个厚度。

套管与燃气引入管之间的间隙应采用柔性防腐、防水材料密封。

引入管穿过墙或基础进入建筑物之后应尽快出室内地面，不得在室内地面下水平敷设。

10.2.18 建筑物设计沉降量大于 50mm 以上的燃气引入管，根据情况可采取如下保护措施：

- 1 加大引入管穿墙处的预留洞尺寸；
- 2 引入管穿墙前水平或垂直弯曲 2 次以上；
- 3 引入管穿墙前设置金属柔性管或波纹补偿器。

10.2.19 燃气引入管的最小公称直径，应符合下列要求：

- 1 人工煤气和矿井气不应小于 25mm；
- 2 天然气不应小于 20mm；
- 3 气态液化石油气不应小于 15mm。

10.2.20 输送湿燃气的引入管，埋设深度应在土壤冰冻线以下，并应有不小于 0.01 坡向室外管道的坡度。

10.2.21 燃气引入和阀门宜设在室内，对重要用户尚应在室外另设阀门；阀门宜选择球阀或旋塞阀

10.2.22 地下室（对液化石油气只允许在地下一层）、半地下室、设备层和地上密闭房间敷设燃气管道时，应符合下列要求：

- 1 净高不应小于 2.2m。
- 2 应有良好的通风设施，房间换气次数不得小于 3 次/时，并应有事故机械通风设施，其换气次数不应小于 6 次/时。
- 3 应有固定的防爆照明设备。
- 4 应用非燃烧体的实体墙与电话间、变配电室、修理间、储藏室、卧室、休息室隔开。
- 5 应按本规范第 10.8 节规定设置燃气监控设施。
- 6 燃气管道应采用焊接或法兰连接，并应符合本规范第 10.2.23 条要求。
- 7 当燃气管道与其他管道一起敷设时，应敷设在其他管道的外侧。
- 8 地下室内燃气管道末端应设放散管，并应引出地上。放散管的出口位置应保证吹扫放散时的安全和卫生要求。

注：地上密闭房间包括无窗半地下室、地上无窗或窗仅用作采光的密闭房间等。

10.2.23 敷设在地下室、半地下室、设备层和地上密闭房间以及竖井、住宅汽车库（不使用燃气，并能设置钢套管的除外），敷设的燃气管道应符合下列要求：

- 1 管材、管件等设备应按公称压力 1.6MPa 进行设计和选择；
- 2 管道应采用钢号为 10、20 或具有同等以上性能的无缝钢管；
- 3 除阀门、仪表等部位外均应焊接连接；应尽量减少焊缝数量，管道焊缝应进行 100%射线照相检验，其质量不得低于现行国家标准《现场设备、工业管道焊接工程施工及验收规范》GB50236-98 中表 11.3.2 的 II 级；
- 4 与燃具连接用软管应采用不锈钢金属软管。

10.2.24 室内燃气管道不应敷设在潮湿或有腐蚀性介质的房间内，当必须敷设时，必须采取防腐蚀措施。

输送湿燃气的燃气管道敷设在气温低于 0℃的房间或输送气相液化石油气管道外的环境温度低于其露点温度时，均应采取保温措施。

10.2.25 输送干燃气的管道可不设置坡度。输送湿燃气（包括气相液化石油气）的管道，其敷设坡度不宜小于 0.002。

燃气表前后的湿燃气水平支管应分别坡向管和燃具。

10.2.26 水平干管和高层建筑立管应考虑工作环境温度下的极限变形，当自然补偿不能满足要求时，应设置补偿器；补偿器宜采用Ⅱ形或波纹管型，不得采用填料型。补偿量计算温差可按下列条件选取；

1 有空气调节的建筑物内取 20℃；

2 无空气调节的建筑物内取 40℃；

3 沿外墙和屋面敷设时可取 70℃。

10.2.27 室内水平干管宜明设，当建筑设计有特殊美观要求时可敷设在吊顶上，吊顶上应设通风孔，管道应符合本规范第 10.2.23 条的要求；当吊顶内设有可能产生明火的电气设备或空调回风管时，燃气干管宜设在与吊顶底平的独立密封Ⅱ型管槽内，管槽底宜采用可卸式活动百叶或带孔板。

10.2.28 民用建筑室内水平燃气干管，不得暗埋在地下土层或地面混凝土层内。

工业和实验室用的燃气管道可暗埋在混凝土地面中，其燃气管道的引进和引出处应设钢套管，钢套管应伸出地面 5-10cm。钢套管两端应采用柔性的防水材料密封；管道应有防腐绝缘层。

10.2.29 室内水平干管严禁穿过防火墙。水平干管不宜穿过建筑物的沉降缝。

10.2.30 室内水平干管和立管不得穿过易燃易爆品仓库、配电间、变电室、电缆沟、烟道和进风道等地方。

10.2.31 室内燃气立管宜设在厨房、开水间、走廊、对外敞开或通风良好的楼梯间、阳台（寒冷地区输送湿燃气时阳台应封闭）等处。立管不得敷设在卧室、浴室或厕所中。

10.2.32 室内立管宜明设，也可设在便于安装和检修的管道竖井内，但应符合下列要求：

1 燃气立管可与空气、惰性气体、上下水、热力管道等设在一个公用竖井内，但不得与电线、电气设备或进风管、回风管、排气管、垃圾道等共用一个竖井。

2 竖井内的燃气管道应符合本规范第 10.2.23 条的要求，并尽量不设或少设阀门等附件。竖井内的燃气管道应涂黄色防腐识别漆；燃气管道的最高压力不得大于 0.034MPa。

3 竖井应每隔 2-3 层做相当于楼板耐火极限的非燃烧体进行防火分隔，但还应设法保证平时竖井内自然通风和火灾时防止产生“烟囱”作用的措施（如分隔板上设小孔或钢套管、顶部设置百叶窗与大气相通和底层防火门进风百叶处应设置防火阀等）。

4 管道竖井的墙体应为耐火极限不低于 1.0h 的不燃烧体，井壁上的检查门应采用丙级防火门。

10.2.33 外墙上的燃气立管应布置在靠近厨房的窗口或阳台边，不应布置在卧室、卫生间的门窗洞

口旁。

10.2.34 高层建筑的燃气立管应有承受自重和热伸缩推力的固定支架和活动支架。

10.2.35 室内燃气支管宜明设，敷设在过厅、走道内的管道不宜有接头。

当穿过卧室、浴室、阁楼或壁柜时，管道必须采用焊接连接并设在钢套管内。

燃气管道严禁引入卧室。

10.2.36 商业和工业企业室内暗设燃气支管应符合下列要求：

1 暗埋在楼层地板内；

2 暗封地在墙上的管槽内，管槽应设检修门和通风孔；

3 暗封在管沟内，管沟应设盖板，并填充干沙；

4 燃气管道不得暗封在可以渗入腐蚀性介质的管沟中；

5 当暗封燃气管道的管沟与其他管沟相交时，管沟之间应密封，燃气管道应设套管。

10.2.37 居民住宅内暗埋的燃气支管应符合下列要求：

1 暗埋部分不宜有接头。暗埋部分应有涂层或覆塑等防腐蚀措施。

2 暗埋的管道不得与其他金属管道或部件接触，暗埋的柔性管道宜采用钢盖盖板保护。

3 暗埋管道必须在气密性试验合格后覆盖。

4 覆盖层厚度不应小于 20mm。

5 覆盖层面上应有明显标志，标明管道位置。或采用其他保护措施。

10.2.38 居民住宅内暗封的燃气支管应符合下列要求：

1 暗封管道应设在不受外力冲击和暖气烘烤的部位。

2 暗封材料应可拆卸，检修方便，并应有通风口。

10.2.39 室内燃气管道阀门宜采用球阀

10.2.40 室内燃气管道的下列部位应设置阀门

1 引入管；

2 调压器前和燃气表前；

3 燃具前；

4 测压计前；

5 放散管起点。

注：室内燃气管道的立管起点处宜设置阀门。

10.2.41 工业企业用气车间、锅炉房以及大中型用气设备的燃气管道上应设放散管，放散管管口应高出屋脊 1m 以上，并应采取防止雨雪进入管道和吹洗放散物进入房间的措施。

当建筑物位于防雷区之外时，放散管的引线应接地，接地电阻应小于 10 Ω。

10.2.42 室内燃气管道与电气设备、相邻管道之间的净距不应小于表 10.2.42 的规定。

表 10.2.42 燃气管道与电气设备、相邻管道之间的净距

管道和设备		与燃气管道的净距 (cm)	
		平行敷设	交叉敷设
电气设备	明装的绝缘电线或电缆	25	10 (注)
	暗装或管内绝缘电线	5 (从所做的槽或管子的边缘算起)	1
	电压小于 1000V 的裸露电线	100	100
	配电盘或配电箱、电表	30	不允许
	电插座、电源开关	15	不允许
相邻管道		保证燃气管道和相邻管道的安装、安全维护和维修	2

注：当明装电线与燃气管道交叉净距小于 10cm 时，电线应加绝缘套管，绝缘套管的两端应各伸出燃气管道 10cm。

10.2.43 室内燃气管道穿过承重墙、地板或楼板时必须加钢套管，套管内管道不得有接头。

10.2.44 室内燃气管道的防腐应符合本规范第 6.7 节的规定。

10.2.45 沿墙、柱、楼板和加热设备构件上明设的燃气管道应采用管支架、管卡或吊卡固定。

管支架、管卡、吊卡和固定件的安装不应妨碍固定件管路的自由膨胀和收缩。

10.2.46 燃气管道的导电性和接地应符合下列规定：

1 设备阀门上游燃气管路系统的每个地上部分都应有连续的导电性，并按有关电气规范的规定与任一接地极连接。

2 燃气管道及附件不应用作电路导体、接地导体或电极。

注：等于或小于 42V 的低压控制电路、点火电路和火焰监测器电路可使用管路及附件作为电路的一分。

10.2.47 电气连接应符合下列规定：

1 在管路系统中的接线和电气控制设备之间的所有电气边接应符合有关电气规范的规定。

2 任何依靠电路作控制的安全控制器，应在电源电流出现故障时切断燃气供应。

10.3 燃气计量

10.3.1 燃气用户在单独设置燃气表（流量计），计费价格不同时，应按不同计费价格分别设置燃气表。燃气表应根据燃气的最大工作压力和允许的压力降（阻力损失）等条件选择。

10.3.2 用户燃气表的安装位置，应符合下列要求：

1 宜安装在不燃结构的室内通风良好和便于查表、检修的地方。

2 严禁安装在下列场所：

1) 卧室、浴室、更衣室及厕所内；

2) 有电源、电器开关及其他电器设备的管道井内，或有可能滞留泄漏燃气的隐蔽场所；

3) 环境温度高于 45℃的地方；

4) 经常潮湿的地方；

5) 堆放易燃、易腐蚀或有放射性物质等危险的地方；

6) 有变、配电等电器设备的地方；

7) 有明显震动影响的地方；

8) 高层建筑中作为避难层及安全疏散楼梯间内；

3 燃气表的环境温度，当使用人工煤气和天然气时，应高于 0℃；当使用液化石油气时，就高于其露点 5℃以上。

4 住宅内燃气表可安装在厨房内，当有条件时也可设在户门外。

当燃气表安装在建筑物作为消防或疏散用的唯一通道内时，燃气表的结构必须耐火或放置在耐火结构的表箱内或在燃气表前设置当环境温度超过 95℃时，能自动切断气源的防火安全装置。

住宅内高位安装燃气时，表底距地面不宜小于 1.4m；当燃气表装在燃气灶具上方时，燃气表与燃气灶的水平净距不得小于 30cm；低位安装时，表底距地面不得小于 10cm。

5 商业和工业企业的燃气表宜集中布置在单独房间内此理置。，当设有专用调压室时与调压器同室岂有

10.3.3 计量保护装置的设置应符合下列要求：

1 当输送燃气过程中要能产生尘粒时，宜在燃气表前设置过滤器；

2 当使用加氧的富氧燃烧器或使用鼓风机向燃烧器供给空气时，应在燃气表后设置止回阀或泄压装置。

10.4 居民生活用气

10.4.1 居民生活使用的各类用气设备应采用低压燃气，用气设备前(灶前)的燃气压力应在 $0.75\sim 1.5P_n$ 的范围内。

10.4.2 居民生活用气设备严禁安装在卧室内。

10.4.3 居民住宅厨房内宜设置排气扇和可燃气体报警器。

10.4.4 燃气灶具的设置应符合下列要求：

1 燃气灶具应安装在有自然通风和自然采光的厨房内，不得设在地下室或卧室内。利用卧室的套间或用户单独使用的走廊作厨房时，应设门与卧室隔开。

2 安装燃气灶具的房间净高不得低于 2.2m。

3 燃气灶具与墙面的净距不得低于 10cm。当墙面有易燃材料时，应加防火隔热板。

燃气灶具的灶面边缘的烤箱的侧壁距木质家具的净距不得小于 20cm。

4 放置燃气灶具的灶台应采用难燃材料。

5 厨房为地上暗厨房（无直通室外的门和窗）时，除应选用带有自动熄火保护装置的燃气灶具外，还应设置燃气浓度报警器和机械通风设施。

10.4.5 燃气热水器的设置应符合下列要求：

1 燃气热水器应安装在通风良好的非居住房间、过道或阳台内；

2 平衡式热水器可安装在有外墙的浴室或卫生间内，其他类型热水器严禁安装；

3 装有烟道式热水器的房间，房间门或墙的下部应设有效截面积不小于 0.02m^2 的格栅，或在门与地面之间留有不小于 30mm 的间隙；

4 房间净高应大于 2.4m

5 可燃或难燃烧的墙壁和地板上安装热水器时，应采取有效的防火隔热措施；

6 热水器的给排气筒宜采用金属管道连接。

10.4.6 住宅中的燃气采暖宜设集中采暖系统，采暖热媒应采用热水；当采用分散采暖系统时，应符合下列要求：

1 采暖装置应有熄火保护装置和排烟设施；

2 采暖装置应设置在通风良好的走廊、阳台或其他非居住房间内；

3 采暖装置设置在可燃或难燃烧的地板和墙壁上时，应采取有效的防火隔热措施

10.4.7 直接补给式热风炉应符合下列规定：

1 直接补给式热风炉不得用于向包含卧室的区域供热。

2 直接补给式热风炉处理的所有空气（包括燃烧空气在内）应从室外吸入，室外气流已通过燃烧区后，室内空气允许添加到室外气流中。

注：直接补给式热风炉——全部燃烧产物都释放到被加热的外部空气流中去。

10.4.8 房间采暖器设置应符合下列要求：

1 卧室内不得安装房间采暖器，浴室内要安装密闭式房间采暖器。

2 房间采暖器不应安装在养老院、疗养院、休养所或孤儿院等公共机构内。

10.4.9 燃具的安装应符合国家现行标准《家用燃气燃烧器具安装及验收规程》CJJ12 的规定。

10.4.10 居民生活用燃具在选用时，除应符合现行国家标准《燃气燃烧器具安全技术条件》GB16914 的规定外，还应符合下列规定：

1 燃具必须与当地的燃气类别和代号相对应（如：人工煤气-5R），燃具的铭牌、说明书的包装对燃气类别和代号标示不明确或与当地的燃气不对应的燃具严禁选用。

2 燃具应经当地城市建设行政主管部门指定的检测机构进行气源适配性检测；海拔高度以超过 600m 的地区选用燃具时；除气源适配性检测外，还应增加海拔高度适应性检测；适配性和适应性不合格的燃具不得选用。

3 燃具气源适配性检测应按现行国家标准《城市燃气分类》GB/T13611 规定的界限气（黄烟气、围火气和脱火气），并分别采用 0.5P_n 和 1.5P_n 的燃气压力下检测燃具有无黄烟、回火和脱火现象（P_n 为低压燃具的额定压力）。

4 燃具海拔高度适应性检测应符合下列规定：

1) 热流量修正：海拔高度 600m 以下时可不修正；海拔高度超过 600m 时，每升高 300m，可按热流量（热负荷）降低 4% 进行修正。

2) 热效率、热水产率、烟气中 CO 含量等适应性指标应在国际海拔高度处检测。

10.5 商业用气

10.5.1 商业用气设备宜采用低压燃气设备

10.5.2 商业用气设备应安装在通风良好的专用房间内；商业用气设备不得安装在易燃、易爆物品的

堆存处，亦不应设置在兼做卧室的警卫室、值班室、人防工程等处。

10.5.3 商业用气设备设置在地下室（液化石油气只允许设在地下一层）、半地下室（人工煤气和天然气除外）或地上密闭房间内时，应符合下列要求：

1 引入管应设球阀等手动快速切断阀和紧急自动切断阀；紧急自动切断阀停电时必须处于关闭状态（常开型）；

2 用气设备应有熄火保护装置；

3 用气房间应设置燃气浓度报警器，宜设烟气 CO 浓度报警器，并由管理室集中监视和控制；

4 应设置机械送排风系统，通风量应满足下列三方面的要求；

1) 正常工作时，换气次数不应小于 6 次/h；事故通风时，换气次数不应小于 10 次/h；

2) 当燃烧所需的空气由室内吸取时，应满足燃烧所需的空气量；

3) 应满足排除房间热力设备散失的多余热量所需的空气量。

5 应有一定的泄压面积，并应符合现行国家标准《建筑设计防火规范》GB50016 的规定。

10.5.4 商业用气设备的布置应符合下列要求：

1 用气设备之间及用气设备与对面墙之间的净距应满足操作和检修的要求；

2 用气设备与可燃或难燃的墙壁、地板和家具之间应采取有效的防火隔热措施。

10.5.5 商业用气设备的安装应符合下列要求：

1 大锅灶和中餐炒菜灶应有排烟设施，大锅灶的炉膛和烟道处必须设爆破门；

2 大型用气设备的防爆设施，应符合本规范第 10.6.6 条的规定。

10.5.6 商业用户中燃气锅炉和冷热水机组（直燃机）的设置应符合下列要求：

1 宜设置在独立的专用房间内。

2 设置在建筑物内时，燃气锅炉房宜布置在建筑物的首层，不应布置在屋顶和地下二层及二层以下；燃气常压锅炉和燃气直燃机可设置在屋顶上距安全出口大于 6m 的部位，也可设置在地下二层。

3 不宜设置在人员密集场所的上一层、下一层或贴邻的房间内及主要疏散口的两旁；不应与锅炉和冷热水机组无关的甲、乙类及使用可燃液体的丙类危险建筑贴邻。

4 燃气相对密度（空气等于 1）大于或等于 0.75 的燃气锅炉和燃气直燃机，不得设置在建筑物地下室和半地下室。

10.5.7 商业用户中燃气锅炉和冷热水机组（直燃机）的安全技术措施应符合下列要求：

1 宜设置专用调压站或调压装置，燃气经调压后供应机组用气；

2 燃烧器应是具有多种安全保护自动控制功能的机电一体化的燃具；

3 应有可靠的排烟设施和通风设施；

4 应设置火灾自动报警系统和自动灭火系统。

5 设置在地下室、半地下室或地上密闭房间时应符合本规范第 10.5.3 条和 10.2.22 条的规定。

10.5.8 集中供热的锅炉和炉子应符合下列规定：

1 温度和压力限制装置应符合下列规定：

1) 蒸汽和热水锅炉应分别配备经批准的，用于切断燃气防止锅炉蒸气压力或锅炉热水温度超过最大的允许工作压力或温度的自动限制装置。

2) 安全限制控制器不应用作工作控制器（控制器专用）。

2 低水位切断装置

高于散热器标高安装的热水锅炉和所有蒸气锅炉，应有低水位保护装置，当锅炉水位降低到最低的安全水位之下时，应能自动切断燃气供给。

3 蒸气安全阀和泄压阀

蒸气锅炉和热水锅炉应分别配置经有关部门批准的蒸气安全阀或泄压阀，其排放能力和性能应符合有关标准的规定；泄压阀与锅炉之间和泄压阀与大气之间的排放管上均不应设置阀门，并应符合下列规定：

1) 泄压阀应用管道引至靠近地面处排放。

2) 整个排放管应具有至少和泄压阀相同的尺寸。

3) 排放管的终端不应设置带螺纹的接头。

10.5.9 燃烧设备对烟气或非燃烧产物气体的防护应符合下列规定：

1 当存在有腐蚀或可燃的过程烟气或气体存在时，应有安全的处置措施。

2 安装在美容店、理发店或其他正常使用能产生腐蚀性或可燃产物（例如液化喷剂化学品）设施内的燃气用具，应设置在单独的或与其他区域分离的设备间内，供燃烧和稀释（通风）用的空气应从室外吸取。

注：密闭式燃气用具除外。

10.5.10 具有可燃蒸气的部位安装燃气应用设备时应符合下列规定：

1 燃气应用设备不应安装在开口使用、搬送或配送可燃液体的区域，但设计、使用或安装能减小可燃蒸气可能起火的情况例外。

2 住宅车库、商业车库和飞机库安装燃气应用设备时，必须符合上述规定和有关标准的规定。

10.5.11 燃气设备的保护 当需要将燃气应用设备安装在靠近车辆或设备穿行的通道地点时，应安装防止燃气设备受损的护栏或挡板。

10.5.12 屋顶上的设备安装应符合下列规定：

1 安装一般要求应符合下列规定：

1) 屋顶设备应能承受安装地区气候条件的影响。

2) 屋顶应能承受设备的荷载。

3) 设备连接件、螺栓、螺母等应是耐腐蚀材料制造。

2 安装的工艺要求应符合下列规定：

1) 按安装说明安装。

2) 有 1.8m 宽的操作距离和 1.1m 高的护栏。

3) 有可靠的电源断开装置和接地装置。

4) 屋面有水时应能安全维护设备。

10.5.13 商业用燃具在选用时，其燃气的适配性和适应性可参照本规范 10.4.10 的规定执行。

10.6 工业企业生产用气

10.6.1 工业企业生产用气设备的燃气用量，应按下列原则确定：

1 定型燃气加热设备，应采用设备铭牌标定的用气量或根据标定热负荷及当地燃气热值折算的用气量；

2 非定型燃气加热设备应根据热平衡计算确定；或参照同类型用气设备的用气量确定；

3 使用其他燃料的加热设备需要改用燃气时，可根据原燃料实际消耗量计算确定。

10.6.2 当城镇供气管道压力不能满足用气设备而需要加压时，必须符合下列要求：

1 在城镇低压和中压 B 供气管道上严禁直接安装加压设备；

2 加压设力备前必须设浮动式（直立式）缓冲罐。缓冲罐的容量应保证加压时不影响地区管网的压力工况；其容积应按下述两条较大者确定；

1) 用气设备 1-4h 的正常生产用气量；

2) 生产上有不能中断的用气设备时，按 6~8 倍不能中断用气设备的小时用气量；

3 缓冲罐的起升压力应小于城镇燃气管道物最低压力；

4 缓冲罐进出口管道上应设切断阀，加压设备应设旁通阀和出口止回阀；

5 缓冲罐应设上、下限位的报警装置和贮量下限位与加压设备停机联锁的自动切断阀，并宜设置贮罐高度控制装置（包括调节阀）及回流式调节系统。当直接由城镇低压管道供气时，贮罐进口处的管道上应设止回阀。

6 当城镇供气管道压力为中压 A 时，可直接由中压管网抽气而不需要设缓冲罐，但应有进口压力过低保护装置。

10.6.3 工业企业生产用气设备的燃烧器选择，应根据加热工艺要求、用气设备类型、燃气供给压力及附属设施的条件等因素，经技术经济比较后确定。

10.6.4 工业企业生产用气设备的烟气余热宜加以利用。

10.6.5 工业企业生产用气设备应有下列装置：

1 每台用气设备应有观察孔，并应设置自动点火装置和熄火保护装置；

2 用气设备上应有热工检测仪表，加热工艺需要和条件允许时，应设置燃烧过程的自动调节装置。

10.6.6 工业企业生产用气设备燃烧装置的安全设施应符合下列要求：

1 燃气空气管道上应安装低压和超压报警以及紧急自动切断装置；

2 烟道和封闭式炉膛，均应设置泄爆装置，泄爆装置的泄压口应设在安全处；

3 鼓风机和空气管道应设静电接地装置。接地电阻不应大于 100 Ω；

4 用气设备的燃气总阀门与燃烧器阀门之间，应设置放散管。

10.6.7 燃气燃烧需要带压空气和氧气时，应有防止空气或氧气回到燃气管路和回火的安全措施，并应符合下列要求：

1 燃气管路上应设背压式调压器，空气和氧气管路上设泄压阀。

2 在燃气、空所或氧气的混气管路与燃烧器之间应设阻火器；混气管路的最高压力不应大于 0.7MPa，管径不宜大于 DN50。

3 使用氧气时，其安装应符合有关标准的规定。

10.6.8 阀门设置应符合下列规定：

1 各用气车间的进口和燃气设备前的燃气管道上均应单独设置阀门，阀门安装高度不宜超过 1.7m；

燃气管道阀门与用气设备阀门之间应设放散管；

2 每个燃烧器的燃气接管上，必须单独设置有启闭标记的燃气阀门；

3 每个机械鼓风的燃烧器，在风管上必须设置有启闭标记的阀门；

4 大型或并联装置的鼓风机，其出口必须设置阀门；

5 放散管、取样管、测压管前必须设置阀门。

10.6.9 工业企业生产用气设备应安装在通风良好的专用房间内。当特殊情况需要设置在地下室、半地下室或通风不良的场所时，应符合本规范第 10.5.3 条和 10.2.22 条的规定。

10.7 燃烧烟气的排除

10.7.1 燃具燃烧所发生的烟气必须排出室外。设有直排式燃具的室内容积热负指标超过 $207\text{W}/\text{m}^3\cdot\text{h}$ 时，必须设置有效的排气装置将烟气排至室外。

注：有直通门窗或其它有相同尺寸洞口的毗邻房间的容积也可一并做为室内容积计算。

10.7.2 住宅内燃具排气装置的选择应符合下列要求：

1 住宅内灶具和热水器宜分别采用竖向烟道（风道）进行排气。

2 住宅内采用自然换气时，排气装置应按国家现行标准《家用燃气燃烧器具安装及验收规程》CJJ12-99 中 A.0.1 的规定选择。

3 住宅内采用自然换气时，排气装置应按国家现行标准《家用燃气燃烧器具安装及验收规程》CJJ12-99 中 A.0.3 的规定选择。

10.7.3 浴室用燃气热水器的给排气口应直接通向室外。排气系统与浴室必须有防止烟气泄漏的措施。

10.7.4 商业用户厨房中的燃具上方应设排气扇或吸气罩。

10.7.5 用气设备的排除设施应符合下列要求：

1 不得与使用固体燃料的设备共用一套排烟设施；

2 每台用气设备宜采用单独烟道；当多台设备合用一个总烟道时，应保证排烟时互不影响；

3 在容易积聚烟气的地方，应设置泄爆装置；

4 应设有防止倒风的装置；

5 从设备顶部排烟或设置排烟罩排烟时，其上部应有不小于 0.3m 的垂直烟道方可接水平烟道；

6 有安全排烟罩的用气设备不得设置烟道闸板；无安全排烟罩的用气设备，在至总烟道的每个支管上应设置闸板，闸板上应有直径大于 15mm 的孔；

7 安装在低于 0℃ 房间的金属烟道应做保温。

10.7.6 水平烟道的设置应符合下列要求：

- 1 水平烟道不得通过卧室；
- 2 居民用气设备的水平烟道长度不宜超过 5m（强制排烟式除外）；
商业用户用气设备的水平烟道长度不宜超过 6m；
工业企业生产用气设备的水平烟道长度，应根据现场情况和烟囱抽力确定。
- 3 水平烟道应有 0.01 坡向用气设备的坡度；
- 4 多台设备合用一个水平烟道时，应顺烟气流动方向设置导向装置；
- 5 用气设备的烟道距难燃或不燃顶棚或墙的净距不应小于 5cm；距易燃的顶棚或墙的净距不应小于 25cm。

注：当有防火保证时，其距离可适当减小。

10.7.7 烟囱的设置应符合下列要求：

- 1 住宅建筑的各层烟气排出可合用一个烟囱，但应有防止串烟的措施；多台燃具共同烟囱的烟气进口处，在燃具停用时的静压值应小于或等于零；
- 2 当用气设备的烟道伸出室外时，其高度应符合下列要求：
 - 1) 当烟囱离屋脊小于 1.5m 时（水平距离），应高出屋脊 0.6m；
 - 2) 当烟囱离屋脊 1.5m~3.0m 时（水平距离），烟囱可与屋脊等高；
 - 3) 当烟囱离屋脊的距离大于 3.0m 时（水平距离），烟囱应在屋脊水平线下 10° 的直线下；
 - 4) 在任何情况下，烟囱应高出屋面 0.6m。
 - 5) 当烟囱的位置临近高层建筑时，烟囱应高出沿高层建筑物 45° 的阴影线；
- 3 烟囱出口的排烟温度应高于烟气露点 15℃ 以上；
- 4 烟囱出口应有防止雨雪进入和防倒风的装置。

10.7.8 用气设备排烟设施的烟道抽力应符合下列要求：

- 1 热负荷 30KW 以下的居民用气设备，烟道的抽力不应小于 3Pa；
- 2 热负荷 30KW 以上的商业用气设备，烟道的抽力不应小于 10Pa；
- 3 工业企业生产用气工业炉窑的烟道抽力，不应小于烟气系统总阻力的 1.2 倍。

10.7.9 排气装置的出口位置应符合下列规定：

1 建筑物内半密闭自然排气式燃具的竖向烟囱出口应符合本规范第 10.7.7 条第 2 款的规定。

2 建筑物壁装的密闭式燃具的给排气口距上部窗口和下部地面的距离不得小于 0.3m。

3 建筑物避装的半密闭强制排气或燃具的排气口距门窗洞口和地面的距离应符合下列要求：

1) 排气口在窗的下部和门的侧部时，距窗和门的距离不得小于 1.2m，距地面的距离不得小于 0.3m。

2) 排气口在窗的上部时，距窗的距离不得小于 0.3m。

3) 排气口在机械（强制）进风口的上部，且水平距离小于 3.0m 时，距机械进风口的垂直距离不得小于 0.9m。

10.7.10 高海拔地区安装的排气系统的最大排气能力，应按在海平面使用时的额定热负荷确定，高海拔地区安装的排气系统的最小排气能力，应按实际热负荷（海拔的减小额定值）确定。

10.8 燃气的监控设施及防雷、防静电

10.8.1 在下列场所应设置燃气浓度检测报警器：

- 1 建筑物内专用的封闭式燃气调压、计量间；
- 2 地下室、半地下室（人工煤气和天然气除外）和地上密闭的用气房间；
- 3 中压燃气管道竖井、液化石油气管竖井和一类高层建筑燃气管道竖井；
- 4 地下室、半地下室（人工煤气和天然气除外）引入管穿墙处；
- 5 燃气设备层和管道层。

10.8.2 燃气浓度检测报警器的设置应符合下列要求：

1 当检测比空气轻的燃气（人工气和天然气等）时，检测报警器与燃具或阀门的水平距离不得大于 8m，安装高度应距顶棚 0.3m 以内，且不得设在燃具上方。

2 当检测比空气重的燃气（液化石油气和液化石油气混空气等）时，检测报警器与燃具或阀门的水平距离不得大于 4m，安装高度应距地面 0.3m 以内。

3 燃气浓度检测报警器的报警浓度应按国家现行标准《家用燃气泄漏报警器》CJJ3057-1996 中第 4.1 条的规定确定。距检测报警器 1m 处的声压级不得低于 70dB。

4 燃气浓度检测报警器应与排风扇等排风设备连锁。

5 燃气浓度检测报警器宜集中管理监视。

10.8.3 在下列场所设置燃气紧急自动切断阀：

- 1 地下室、半地下室（人工煤气和天然气除外）和地上密闭的用气房间；
- 2 一类高层建筑；
- 3 燃气用量大、人员密集、流动人口多的商业建筑；
- 4 重要的公共建筑；
- 5 燃气设备层和管道层。

10.8.4 燃气紧急自动切断阀的设置应符合下列要求：

- 1 紧急自动切断阀应设在用气场所的燃气入口管、干管或总管上；
- 2 紧急自动切断阀宜设在室外；
- 3 紧急自动切断阀前应设手动切断阀。

10.8.5 紧急自动切断阀宜采用自动关闭、现场人工开启型，当浓度达到设定值时，报警持续 1min 后关闭；报警器应与排风机联动，报警时排风机应处于开启状态；报警系统应有备用电源。

10.8.6 燃气管道及设备的防雷、防雷电设计应符合下列要求：

- 1 进出建筑物的燃气管道的进出口处，室外的屋面管、立管、放散管、引入管和燃气设备等处均应有可靠的防雷、防静电接地设施；
- 2 防雷接地设施的设计应符合现行国家标准《建筑物防雷设计规范》GB50057 的规定；
- 3 防静电接地设施的设计应符合国家现行标准《化工企业静电接地设计技术规程》HGJ28 的规定。

10.8.7 燃气应用设备的电气系统应符合下列规定：

- 1 电气连接 燃气应用设备和建筑物电线、包括地线之间的电气连接应符合有关国家电气规范的规定。
- 2 电点火装置和控制装置 电点火、燃烧器控制器和电气通风装置，不应在电源中断情况下或电源重新恢复时使燃气应用设备产生不安全工作。
- 3 电路 自动操作的主燃气控制阀、自动点火器、室温恒温器、极限控制器或其他电气装置（这些都是和燃气应用设备一起使用的）使用的电路应符合随设备供给的接线图的规定要求。
- 4 连续的电源 使用电气控制器的所有燃气应用设备，应当让控制器连接到永久带电的电路上，不得使用照明开关控制的电路；集中供热设备应当配置一个单独的电路。

附录 A 制气车间主要生产场所及爆炸危险区域等级

表 A 制气车间主要生产场所火灾及爆炸危险区域等级

项目及名称	场所及装置	生产类别	耐火等级	易燃或可燃物质释 放源、级别	等级		说明	
					室内	室外		
备煤及焦 处理	受煤、煤场（棚）	丙	二	固体状可燃物	22 区	23 区		
	破碎机、粉碎机室	乙	二	煤尘	22 区			
	配煤室、煤库、焦炉煤塔 顶	丙	二	煤尘	22 区			
	胶带通廊、转运站（煤、 焦）。水煤气独立煤斗室	丙	二	煤尘、焦尘	22 区			
	煤、焦试样室、焦台	丙	二	焦尘、固状可燃物	22 区	23 区		
	筛焦楼、储焦仓	丙	二	焦尘	22 区			
	制气 主厂 房 储 煤层	封闭建筑且有煤 气漏入	乙	二	煤气、二级	2 区		包括直立炉、 水煤气、发生 炉等顶上的储 煤层
		敞开、半敞开建筑 或无煤气漏入	乙	二	煤尘	22 区		

焦炉	焦炉地下室、煤气水封室、 封闭煤气预热器室	甲	二	煤气、二级	1区		通风不好
	焦炉分烟道走廊	甲	二	煤气、二级	无		变送器在室内
	煤塔底层直接式计器室	戊	/	无	无		变送器在室外
	炉间台、炉端台底层	甲	二	煤气、二级	2区		
直立炉	直立炉顶部操作层	甲	二	煤气、二级	1区		
	其他空间其他操作层	甲	二	煤气、二级	2区		
水煤气炉、 两段水煤气 炉、流化床 水煤气	煤气生产厂房	甲	二	煤气、二级	1区		
	煤气排送机间	甲	二	煤气、二级	2区		
	煤气管道排水器间	甲	二	煤气、二级	1区		
	煤气计量器室	甲	二	煤气、二级	1区		
	室外设备	甲	二	煤气、二级		2区	

11-1

项目及 名称	场所及装置	生产 类别	耐火 等级	易燃或可燃物质释 放源、级别	等级		说明
					室内	室外	
发生炉、 两段发生 炉	煤气生产厂房	乙	二	煤气、二级	无		
	煤气排送机间	乙	二	煤气、二级	2区		
	煤气管道排水器间	乙	二	煤气、二级	2区		
	煤气计量器室	乙		煤气、二级	2区		
	室外设备			煤气、二级		2区	
重油 制气	重油制气排送机房	甲	二	煤气、二级	2区		
	重油泵房	丙	二	重油	21区		
	重油制气室外设备			燃气、二级		2区	
轻油 制气	轻油制气排送机室房	甲	二	燃气、二级	2区		当采用LPG为原料 时,还必须执行本规 范LPG供应章节中 相应的安全条文。天 然气改制可参照执 行。
	轻油泵房轻油中间储罐	甲	二	轻油燃气、二级	1区	2区	
	轻油制气室外设备			燃气、二级		2区	

缓冲气罐	地上罐体			燃气、二级		2区	
	煤气进出口阀门室					1区	

注：1、发生炉煤气相对密度大于0.75，其他煤气相对密度均不于0.75。

2、焦炉为一利用可燃气体加热的高温设备，其辅助土建部分的建筑物可化为单元，对其爆炸和火灾危险等级进行划分。

3、直立炉、水煤气等建筑物高度满足不了甲类要求，仍按工艺要求设计。

4、从释放源向周围辐射爆炸危险区域的界限均按GB50058-92规范中相应的条文执行。

11-2

附录 B 煤气净化车间主要生产场所火灾及爆炸危险区域等级

表 B-1 煤气净化车间主要生产场所生产类别

生产场所或装置名称	生产类别
煤气鼓风机室室内、粗苯（轻苯）泵房、溶剂脱酚的溶剂泵房、吡啶装置室内	甲
1、初冷期、电捕焦油器、硫铵饱和器、终冷、洗氨、洗苯、脱硫、终脱萘、脱水、一氧化碳变换等室外煤气区； 2、粗苯蒸馏装置、吡啶装置、溶剂脱酚装置等的室外区域； 3、冷凝泵房、洗苯洗萘泵房； 4、无水氨（液氨）泵房、无水氨装置的室外区域； 5、硫磺的熔融、结片、包装区及仓库。	乙
化验室和鼓风机冷凝的焦油罐区	丙

表 B-2 煤气净化车间主要生产场所火灾及爆炸危险区域等级

生产场所或装置名称	区域等级
煤气鼓风机室室内、粗苯（轻苯）泵房、溶剂脱酚的溶剂泵房、吡啶装置室内、干法脱硫箱室内	1区
1、初冷器、电捕焦油器、硫铵饱和器、终冷、洗氨、洗苯、脱硫、终脱萘、脱水、一氧化碳变换等室外煤气区； 2、粗苯蒸馏装置、吡啶装置、溶剂脱酚装置等的室外区域；	2区

3、无水氨（液氨）泵房、无水氨装置的室外区域； 4、浓氨水（≥8%）泵房，浓氨水生产装置的室外区域； 5、粗苯、储槽、轻本储槽。	
脱硫剂再生装置	10 区
硫磺仓库	11 区
焦油氨水分离装置及焦油储槽、焦油洗油泵房、洗苯洗萘泵房、洗油储槽、轻柴油储槽、化验室	21 区
稀氨水（<8%）储槽、稀氨水泵房、硫铵厂房、硫铵包装设施及仓库、酸碱泵房、磷铵溶液泵房	

注：1、所有室外区域不应整体划分某类危险区，应根据《爆炸和火灾危险环境电力装置设计规范》GB50058，以释放源和释放半径划分危险区。本表中所列室外区域的危险区均指释放半径内的火灾及爆炸危险区域等级。未被划入的区域则均为非危险区。

2、当本表中所列 21 区和非危险区被划入 2 区的释放源释放半径内时，则此区应划为 2 区。

11-3

附录 C 燃气管道摩擦阻力计算

C.0.1 低压燃气管道：

根据燃气在管道中不同的运动状态，其单位长度的摩擦阻力损失采用下列各式计算：

1 层流状态：

$$\frac{\Delta P}{L} = 1.13 \times 10^{10} \frac{Q}{d^4} \nu \frac{T}{T_0} \quad (\text{C.0.1—2})$$

2 临界状态：

$$\lambda = 0.03 + \frac{R_e - 2100}{65R_e - 10^5}$$

$$\frac{\Delta P}{L} = 1.9 \times 10^6 \left(1 + \frac{11.8Q - 7 \times 10^4 dv}{23Q - 10^5 dv} \right) \frac{Q^2}{d^5} P \frac{T}{T_0} \quad (\text{C.01-2})$$

3 湍流状态：

1) 钢管：

$$\lambda = 0.11 \left(\frac{K}{d} + \frac{68}{R_e} \right)^{0.25}$$

$$\frac{\Delta P}{L} = 6.9 \times 10^6 \left(\frac{K}{d} + 19.2 \frac{dv}{Q} \right)^{0.25} \frac{Q^2}{d^5} P \frac{T}{T_0} \quad (\text{C.0.1-3})$$

2) 铸铁管:

$$\lambda = 0.102236 \left(\frac{1}{d} + 5158 \frac{dv}{Q} \right)^{0.284}$$

$$\frac{\Delta P}{L} = 6.4 \times 10^6 \left(\frac{1}{d} + 5158 \frac{dv}{Q} \right)^{0.284} \frac{Q^2}{d^5} P \frac{T}{T_0} \quad (\text{C.0.1-4})$$

式中: Re—雷诺数;

ΔP —燃气管道摩擦阻力损失(Pa);

λ —燃气管道的摩擦阻力系数;

L —燃气管道的计算长度 (m);

Q —燃气管道的计算流量 (m^3/h);

d —管道内径 (mm);

ρ —燃气的密度 (kg/m^3);

T —设计中所采用的燃气 (K);

T_0 —273.15(K)

11-4

V —0°C 和 101.325KPa 时燃气的运动粘度(m^2/s)

K —管壁内表面的当量绝对粗糙度, 对钢管: 输送天然气和液态液化石油气时取 0.1mm; 输送人工煤气时取 0.15mm。

C.0.2 次高压和中压燃气管道:

根据燃气管道不同材质, 其单位长度摩擦阻力损失采用下列各式计算“

1 钢管:

$$\lambda = 0.11 \left(\frac{K}{d} + \frac{68}{\text{Re}} \right)^{0.25}$$

$$\frac{P_1^2 - P_2^2}{L} = 1.4 \times 10^9 \left(\frac{K}{d} + 192.2 \frac{dv}{Q} \right)^{0.25} \frac{Q^2}{d^5} P \frac{T}{T_0} \quad (\text{A.0.2-1})$$

2 铸铁管:

$$\lambda = 0.102236 \left(\frac{1}{d} + 5158 \frac{dv}{Q} \right)^{0.284}$$

(A.0.2-2)

$$\frac{P_1^2 - P_2^2}{L} = 1.3 \times 10^9 \left(\frac{1}{d} + 5158 \frac{dv}{Q} \right)^{0.284} \frac{Q^2}{d^5} P \frac{T}{T_0}$$

式中:

L —燃气管道的计算长度 (km);

C.0.3 高压燃气管道的单位长度摩擦阻力损失, 宜按现行的国家标准《输气管道工程设计规范》GB50251 有关规定计算。

注：除附录 C 所列公式外，其他计算燃气管道摩擦阻力系数（ λ ）的公式，当其计算结果接近本规范式（6.2.6-2）时，也可采用。

11-5

附录 D 燃气输配系统生产区域用电场所的爆炸危险区域等级和范围的划分

本附录根据现行的国家标准《爆炸和火灾危险环境电力装置设计规范》GB50058 的规定，结合燃气工程运行介质的特性、工艺过程特征、运行经验及释放源等因素，对燃气输配系统生产区域用电场所的爆炸危险区域等级和范围进行划分。

1、本附录适用于运行介质相对密度小于或等于 0.75 的燃气。相对密度大于 0.75 的燃气爆炸危险区域等级和范围的划分宜符合本规范附录 E 的有关规定。

2、燃气输配系统生产区域所有场所释放源属第地二级释放源。存在第二级释放源的场所可划分 2 区，少数通风不良的场所可划分为 1 区。其区域的划分宜符合以下典型示例的规定。

1) 露天设置的固定容积储气罐的爆炸危险区域等级和范围的划分见图 D-1。

以储罐安全放散阀放散管管口为中心，当管口高度 h 距地坪大于 4.5m 时，半径 b 为 3m，顶部距管口 a 为 5m（当管口高度 h 距地坪小于等于 4.5m 时，半径 b 为 5m，顶部距管口 a 为 7.5m）以及管口到地坪以上的范围为 2 区。

储罐底部至地坪以上的范围（半径 c 不小于 4.5m）这 2 区。

2) 露天设置的低压储气罐的爆炸危险区域等级和范围的划分见图 D-2（a）和 D-2（b）。

干式储气罐内部活塞或橡胶密封膜以上的空间为 1 区。

储气罐外部罐壁外 3m 内，罐顶（以放散管管口计）以上 7.5m 内的范围为 2 区。

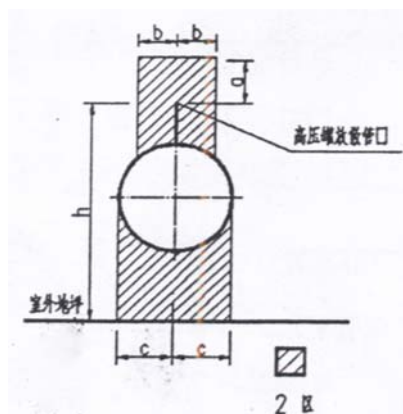
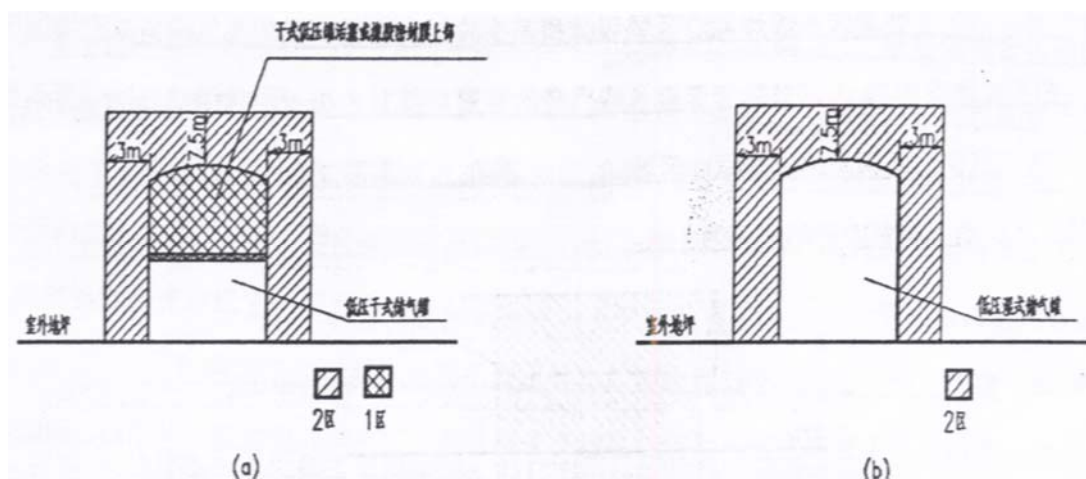


图 D-1 露天设置的固定容积储气罐的爆炸危险区域等级和范围的划分



11-6

图 D-2 露天设置的低压储气罐的爆炸危险区域等级和范围的划分见图

3) 低压储气罐进出气管阀门间的爆炸危险区域等级和范围的划分见图 D-3。

阀门间内部的空间为 1 区。

阀门间外壁 4.5m 内，屋顶（以放散管管口计）7.5m 内的范围为 2 区。

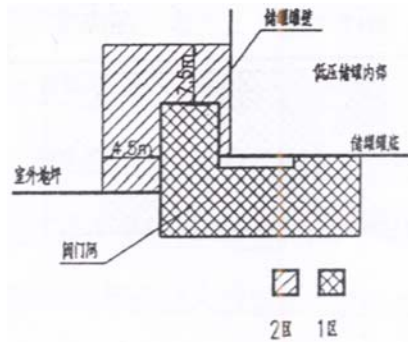


图 D-3 低压储气罐进气管阀门间的爆炸危险区域等级和范围的划分

4) 通风良好的压缩机室、调压室、计量室等生产用房的爆炸危险区域等级和范围的划分见图 D-4。
建筑物内部及建筑物外壁 4.5m 内，屋顶（以放散管管口计）以上 7.5m 内的范围为 2 区。

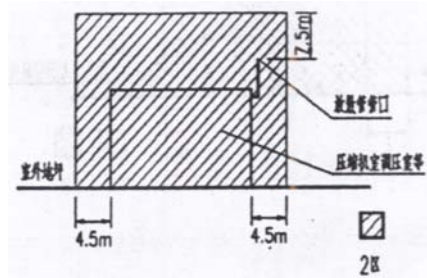


图 D-4 通风良好的压缩机室、调压室、计量室等生产用房的爆炸危险区域等级和范围的划分

11-7

5) 露天设置的工艺装置区的爆炸危险区域等级和范围的划分见图 D-5。

工艺装置区边缘外 4.5m 内，放散管管口（或最高的装置）以上 7.5m 内的范围为 2 区。

6) 地下调压室和地下阀室的爆炸危险区域等级和范围的划分见图 D-6。

地下调压室和地下阀室内部的宽间为 1 区。

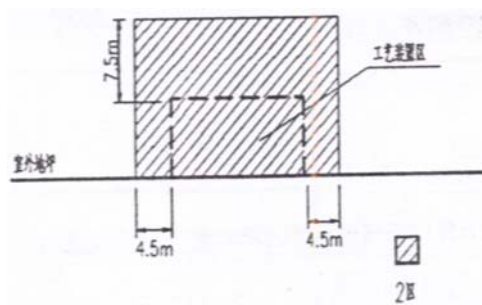


图 D-5 露天设置的工艺装置区的爆炸危险区域等级和范围的划分

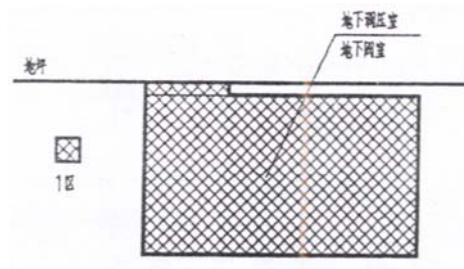


图 D-6 地下调压和地下阀室的爆炸危险区域等级和范围的划分

7) 城市无人值守的燃气调压室的爆炸危险区域等级和范围的划分见图 D-7。

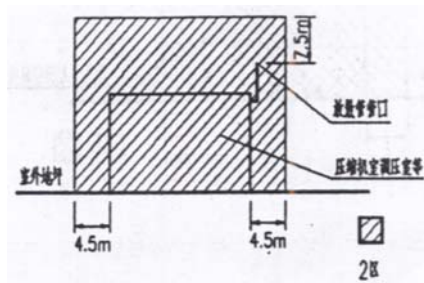


图 D-7 城市无人值守的燃气调压室的爆炸危险区域等级和范围的划分

11-8

调压室内部的空间为 1 区。调压室建筑物外壁 4.5m 内，屋顶（以放散管管口计）以上 7.5m 内的范围为 2 区。

3 下列用电场所可划分为非爆炸危险区域：

- 1) 没有释放源，且不可能有可燃气体侵入的区域；
- 2) 可燃气体可能出现的最高浓度不超过爆炸下限的 20% 为区域；
- 3) 在生产过程中使用明火的设备的附近区域，如燃气锅炉房等；
- 4) 站内露天设置的地上管道区域。但设阀门处应按具体情况确定。

附录 E 液化石油气站用电场所爆炸危险区域等级和范围的划分

E.0.1 本附录根据现行国家标准《爆炸和火灾危险环境电力装置设计规范》GB50058 的规定，结合液化石油气站生产运行介质特性、工艺过程特征、运行经验和释放源情况等因素，对生产区用电场所进行爆炸危险区域等级和范围的划分，并应符合下列规定：

1 液化石油气站内灌瓶间的气瓶灌装嘴、铁路槽车和汽车槽车装卸口属第一级释放源，其余爆炸危险场所的释放源属第二级释放源。

2 液化石油气站生产区各用电场所爆炸危险区域的等级，应根据放源级别和通风等条件划分。

1) 根据释放源的级别划分区域等级。存在第一级释放源的区域可划分为 1 区，存在第二级释放

源的区域可划分为 2 区。

2) 根据通风等条件调整区域等级。当通风条件良好时，可降低爆炸危险区域等级；当通风不良时，应提高爆炸危险区域等级。有障碍物、凹坑和死角处，应局部提高爆炸危险区域等级。

3 液化石油气站用电场所爆炸危险区域等级和范围的划分应符合第 E.0.2 条~第 E.0.6 条典型示例的规定。

注：爆炸危险性建筑采取通风措施后，其空气流量能使可燃气体很快稀释到爆炸下限的 20% 以下时，可视为通风良好。

E.0.2 通风良好的敞开或半敞开的灌瓶间、实瓶库和通风良好的压缩机室、烃泵房、气化间、混气间、汽车槽车库、瓶装供应站的瓶库、瓶组气化间、储罐室等生产性建筑爆炸危险区域等级和范围划分见图 E.0.2。

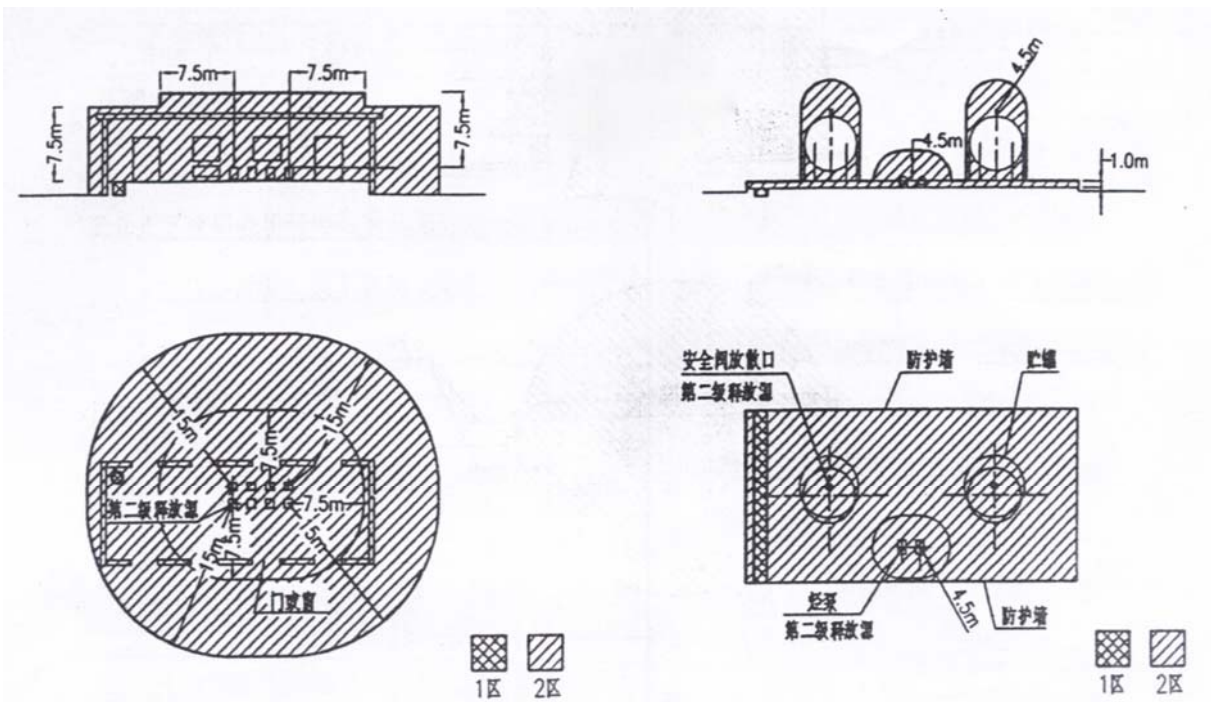


图 E.0.2 通风良好的生产性建筑爆炸危险区域
等级和范围的划分

图 E.0.3 地上液化石油气储罐区
爆炸危险区域等级和范围的划分

1 以释放源为中心，半径为 15m，地面以上高度 7.5m，顶部与释放源距离为 7.5m 的范围划分为 2 区；

2 在 2 区范围内，地面以下的沟、坑等低洼处划为 1 区。

E.0.3 露天设置的地上液化石油气储罐或储罐区的爆炸危险区域等级和范围的划分见图 E.0.3。

1 以储罐安全阀放散管管口为中心，半径为 4.5m，以及至地面以上的范围内和储罐区防护墙以内，防护墙顶部以下的空间划为 2 区；

2 在 2 区范围内，地面以下的沟、坑等低洼处划为 1 区；

3 当烃泵露天设置在储罐区时，以烃泵为中心，半径为 4.5m 以及至地面以上范围内划为 2 区。

注：地下储罐组的爆炸危险区域等级和范围可参照本条规定划分。

E.0.4 铁路槽车和汽车槽车装卸口处爆炸危险等级和范围的划分见图 E.0.4。

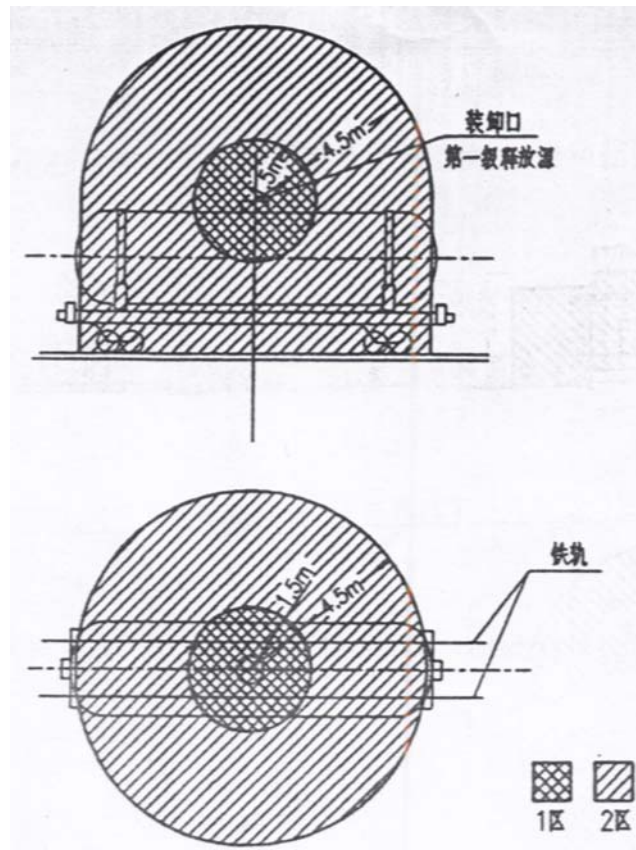
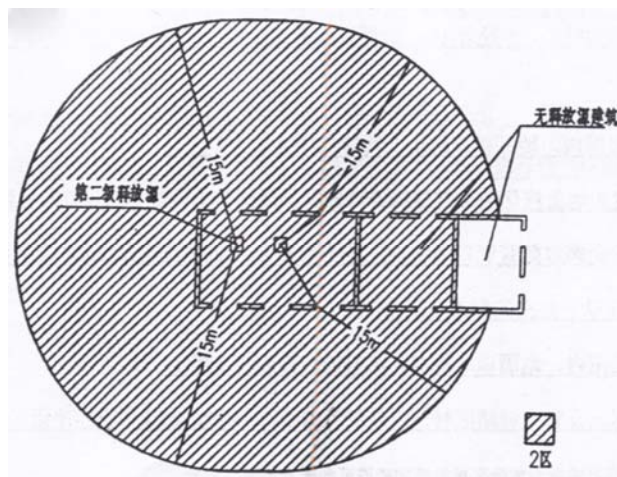


图 E.0.4 槽车装卸口处爆炸危险等级和范围的划分

- 1 以装卸口为中心，半径为 1.5m 的空间和爆炸危险区域以内地面以下的沟、坑等低洼处划为 1 区；
- 2 以装卸口为中草药心，半径为 4.5m，1 区以外的空间以及地面以上的范围内划分为 2 区。

E.0.5 无释放源的建筑与有第二级释放源的建筑相邻，并采用不燃烧体实体墙隔开时，其爆炸危险



区域和范围划分见图 E.0.5。

图-E.0.5 与具有第二级释放源的建筑相邻，并采用不燃烧体实体墙隔开时，其爆炸危险区域和范围划分

1 以释放源为中心，半径为 15m 的范围内划分为 2 区；

2 与爆炸危险建筑相邻，并用不燃烧体实体墙隔开的无释放源建筑，其门、窗位于爆炸危险区域内时划为 2 区；

3 门、窗位于爆炸危险区域以外时划为非爆炸危险区。

E.0.6 下列用电场所可划分为非爆炸危险区域：

1 没有释放源，且不可能有液化石油气或液化石油气和其它气体的混合气侵入的区域；

2 液化石油气或液化石油气和其它气体的混合气可能出现的最高浓度不超过其爆炸下限 20% 的区域；

3 在生产过程中使用明火的设备或炽热表面温度超过区域内可燃气体着火温度的设备附近区域。
如锅炉房、热水炉间等。

4 液化石油气生产区以外露天设置的管道，但其阀门处视具体情况确定。

附录 F 居民生活用燃具的同时工作系数 K

居民生活用燃具的同时工作系数 K

同类型燃具数目 N	燃气双眼灶	燃气双眼灶和 快速热水器	同类型燃具数目 N	燃气双眼灶	燃气双眼灶和 快速热水器
1	1.00	1.00	40	0.39	0.18
2	1.00	0.56	50	0.38	0.17
3	0.85	0.44	60	0.37	0.176
4	0.75	0.38	70	0.36	0.174
5	0.68	0.35	80	0.35	0.172
6	0.64	0.31	90	0.345	0.171
7	0.60	0.29	100	0.34	0.17
8	0.58	0.27	200	0.31	0.16
9	0.56	0.26	300	0.39	0.15
10	0.54	0.25	400	0.29	0.14
15	0.48	0.22	500	0.28	0.138
20	0.45	0.21	700	0.26	0.134
25	0.43	0.20	1000	0.25	0.13
30	0.40	0.19	2000	0.24	0.12

注:1、表中“燃气双眼灶”是指一户居民装设一个双眼灶的同时工作系数；每当一户居民装设两个单眼灶时，也可参照本表计算。

2、表中“燃气双眼灶和快速热水器”是指一户居民装设一个双眼灶和一个快速热水器的同时工作系数。

3、分散采暖系统的采暖装置的同时工作系数可参照国家现行标准《家用燃气燃烧器具安装及验收规程》CJJ12-1999 中表 3.3.6-2 的规定确定。

G.0.1 为便于在执行本规范条文时区别对待，对要求严格程度不同的用词说明如下：

G.0.1.1 表示很严格，非这样作不可的用词：

正面词采用“必须”。

反面词采用“严禁”。

G.0.1.2 表示严格，在正常情况下均这样作的用词：

正面词采用“应”；

反面词采用“不应”或“不得”。

G.0.1.3 对表示允许稍有选择，在条件许可时首先应这样作的用词：

正面词采用“宜”或“可”；

反面词采用“不宜”。

G.0.2 条文中指定应按其他有关标准、规范执行时，写法为“应符合……的规定”或“应按……执行”。