

郭朋鸥 主编



液化石油气 安全技术与管理

中国劳动出版社

液化石油气 安全技术与管理

郭朋鸥 主编

中国劳动出版社

前　　言

液化石油气作为一种工业与民用燃料已得到日益广泛的使用，并取得了巨大的经济效益和社会效益。由于它具有易燃、易爆等特性，在生产、运输和使用过程中极易发生事故。国内外曾多次发生重大的液化石油气着火、爆炸事故，造成惨重损失。因此，加强液化石油气安全管理，确保安全操作和使用，减少事故的发生是当前的一个重要课题。

为了使广大从事液化石油气工作的人员，能够正确、熟练地操作，使用和管理好液化石油气，防止发生事故，西安市锅炉压力容器协会组织了有关专家、技术人员编写了这本书。本书从基本原理出发，比较全面地阐述了液化石油气的基本知识，介绍了主要设备、器具的安全操作和管理。书的内容力求完整、系统、通俗，供从事液化石油气工作的工程技术人员、管理干部、安全监察人员和操作人员参考，也可作为液化石油气运输司机和押运人员的培训教材。

全书共九章，编者是李稳宏（第一、九章），贺建勋（第二、三、四章），倪国庆（第三章），郭朋鸥（第四、五、七章），郑良（第五章），王维周（第六、八章），宋小琳（第六章），张双文（第七、九章）。全书由郭朋鸥主编；王维周、张双文审阅；劳动部锅炉压力容器安全监察局马昌华审定。在编写过程中，得到西安市劳动局、西北大学石油化工学院等单位的大力支持和帮助，对此，我们深表谢意。同

时，我们热诚期望对书中的错误和不足提出批评。

西安市锅炉压力容器协会

1989年12月

目 录

前言	1
第一章 液化石油气的来源和性质	1
第一节 液化石油气的成分	1
第二节 液化石油气的来源	4
一、从炼油厂获得液化石油气	4
二、石油化工厂副产的液化石油气	8
三、油田伴生气	9
四、凝析气田气	9
第三节 液化石油气的物理性质	9
一、密度和比重	9
二、体积膨胀系数	14
三、饱和蒸气压	16
四、汽化潜热	20
五、沸点	21
第四节 液化石油气的燃烧和爆炸	23
一、燃烧及燃烧条件	23
二、燃烧形式及种类	26
三、热值与燃烧温度	30
四、液化石油气燃烧产物的性质	31
五、爆炸及爆炸极限	33
第二章 液化石油气运输	40
第一节 液化石油气的公路运输	41

一、汽车槽车运输	41
二、钢瓶的汽车运输	53
第二节 液化石油气的铁路运输	55
一、铁路槽车运输	55
二、钢瓶的铁路运输	66
第三节 液化石油气的水路运输	67
一、槽船运输	67
二、钢瓶的水路运输	69
第四节 液化石油气的管道运输	71
一、液化石油气管道运输系统	71
二、管道敷设方式及安全要求	72
三、液化石油气管道系统的附属设施	74
第三章 液化石油气贮配站	76
第一节 贮存与装卸	76
一、液化石油气的贮存	76
二、液化石油气的装卸	80
三、液化石油气的灌瓶	86
四、液化石油气的残液回收	91
第二节 贮配站工艺流程及主要安全参数	93
一、液化石油气贮配站工艺流程	93
二、系统的主要安全参数	93
第三节 站址选择和总平面布置	95
一、站址选择	95
二、贮配站的总平面布置	97
第四节 贮配站的防爆、防雷、防静电	109
一、用电场所的防爆	109
二、贮配站防雷	111

三、贮配站防静电	115
第四章 液化石油气用户供应及用户安全技术	120
第一节 液化石油气的钢瓶供应	120
一、钢瓶、瓶阀、减压阀	120
二、钢瓶供应的形式及安全要求	124
三、钢瓶供应站	129
第二节 家庭用瓶装液化石油气的安全使用	131
第三节 液化石油气管输供应	137
一、强制汽化供应	137
二、混合气供应	141
第五章 液化石油气贮罐及容器	144
第一节 贮罐及容器	144
一、卧式圆筒罐	144
二、球形罐	145
三、钢瓶	146
第二节 贮罐及容器的材料	148
一、材料的选用原则	148
二、材料的机械性能与化学成分	149
三、贮罐及容器用钢	154
四、材料的复验	154
第三节 贮罐及容器的强度计算	155
一、强度计算基础	155
二、壳体壁厚的计算	159
三、最大允许工作压力的计算	161
四、开孔补强	161
第四节 贮罐及容器的制造质量要求	162
一、制造工艺流程	162

二、冷热加工成形	163
三、焊接及热处理	168
四、无损探伤	169
第五节 耐压试验和气密试验	170
一、水压试验及残余变形测定	170
二、气密试验	172
三、水压爆破试验	173
第六章 液化石油气用安全附件及仪表	176
第一节 安全附件的功用和分类	176
第二节 安全阀件	178
一、安全阀	178
二、液相安全回流阀	185
三、过流阀	186
四、紧急切断阀	189
五、防冻排污阀等部件	195
六、管道联接件	197
第三节 检测仪表	199
一、压力表	199
二、液位计	202
三、温度检测仪表	207
第七章 液化石油气贮运容器的检查与修理	209
第一节 液化石油气贮运容器的无损检验	209
一、宏观检查	209
二、致密性试验	210
三、无损探伤	211
四、耐压试验	217
第二节 液化石油气贮运容器的修理	217

一、修理方法	217
二、修理原则	218
三、修理的安全注意事项	220
第三节 贮罐的定期检验	220
一、检查前的准备工作	220
二、检查内容和要求	221
三、检查报告	222
第四节 铁路槽车的检修	223
一、检修前的准备工作	223
二、检修内容和要求	223
三、检修记录	225
第五节 汽车槽车的检验	226
一、检验前的准备工作	226
二、检验内容和要求	226
三、检验记录	227
第六节 钢瓶的定期检验	227
一、检验时间	228
二、检验内容	228
三、检验标记	229
第八章 液化石油气火灾与消防	230
第一节 消防基础知识要点	230
一、液化石油气与火灾	230
二、我国消防法规基本精神	233
第二节 液化石油气的火灾特征	234
一、液化石油气的火灾危险等级	234
二、液化石油气火灾特征	236
三、液化石油气火灾的临场扑救	237

第三节 灭火剂与灭火器材.....	241
一、灭火剂的选择.....	241
二、常用的灭火剂和灭火机.....	243
第九章 液化石油气的安全管理.....	248
第一节 安全技术综述.....	248
一、基本安全技术要求.....	248
二、安全检查制度.....	249
三、安全用火的管理.....	250
四、安全教育.....	251
五、漏气事故的处理.....	252
第二节 贮配站投产与运行.....	253
一、新站的验收.....	253
二、投产.....	255
三、灌装与运行.....	257
第三节 运输安全管理.....	258
一、汽车槽车的行驶管理.....	258
二、铁路槽车的运行管理.....	261
三、岗位责任制.....	262
第四节 罐区安全管理.....	264
一、安全操作规程.....	264
二、运行班岗位责任制.....	272
第五节 灌装系统安全管理.....	275
一、安全操作规程.....	275
二、灌装班岗位责任制.....	279
三、管瓶班岗位责任制.....	281
四、检斤班岗位责任制.....	281
五、槽车装卸工运行岗位责任制.....	282

六、安全防火制度	283
第六节 辅助区安全管理	284
一、供电系统管理	284
二、锅炉房安全管理	285
附录一、液化石油气安全管理暂行规定(82)城发公字 62号	288
附录二、液化石油气汽车槽车安全管理规定 (81) 总 劳锅字1号	295
附录三、液化气体铁路槽车安全管理规定 (82) 劳锅 字22号 (82) 化调字第316号	317
附录四、中华人民共和国国家标准 GB5842-86 液 化石油气钢瓶	338
附录五、中华人民共和国国家标准 GB8334-87 液 化石油气钢瓶定期检验与评定	362
附录六、中华人民共和国消防条例	370
附录七、液化石油气组分及一些可燃气体性质简表	376
附录八、法定单位制 (SI制) 与其它常用单位制换算 关系	378

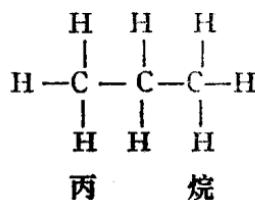
第一章 液化石油气的来源和性质

第一节 液化石油气的成分

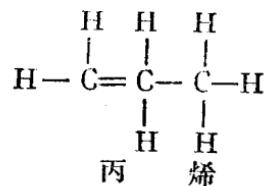
液化石油气是由碳和氢两种元素构成的碳氢化合物的混合物，化学上把由碳和氢形成的有机化合物通称为烃。目前烃类化合物的种类已达数百万种以上，按其结构不同，可分为烷烃、环烷烃、芳香烃以及不饱和烃等。

液化石油气主要成分是含有三个碳原子和四个碳原子的碳氢化合物，行业习惯上也称碳三和碳四。碳原子少于三个的甲烷、乙烷和乙烯需要比较高的压力才能液化，碳原子高于四个的较大分子烃类在常温下呈液态，所以在正常情况下，这些都不是液化石油气的组分。

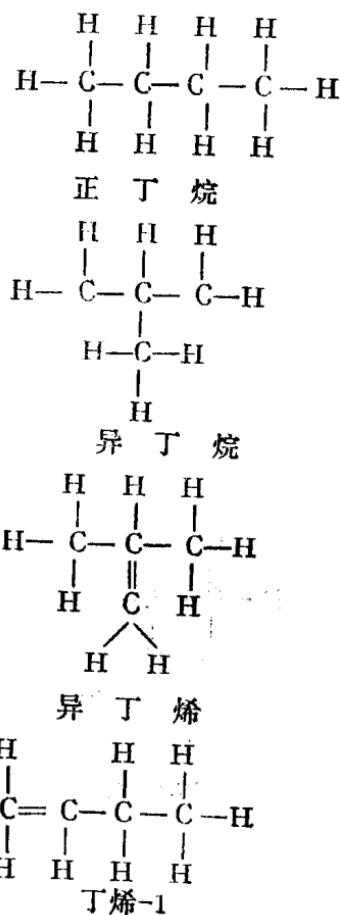
三个碳原子和八个氢原子结合到一起的饱和烃叫丙烷，分子式为 C_3H_8 。结构式如下：

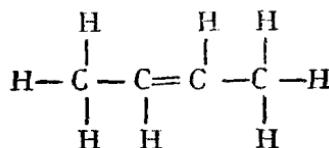


三个碳原子和六个氢原子结合到一起的是不饱和烃，叫丙烯，分子式为 C_3H_6 。结构式如下：



碳四烃类主要是丁烷和丁烯两种，分子式分别为 C_4H_{10} 和 C_4H_8 。结构式如下：





反丁烯-2

由上述结构式可见，正丁烷和异丁烷的分子式相同，但结构不同，这种特性在化学上称为同分异构体，常简称异构体。碳四烷烃有两种异构体，碳四烯烃（不饱和烃）有四种异构体。综上所述，液化石油气是由丙烯、丙烷、正丁烷、异丁烷、异丁烯、丁烯-1、顺丁烯-2，反丁烯-2等八种物质组成。

液化石油气各主要成分的组成可参见表 1-1。由表 1-1

表 1-1 几个石油炼厂供应的液化石油气成分

成分		厂名	上海 炼油厂	上海高 桥化工厂	南京长 江炼油厂	锦西石 油五厂	兰州 炼油厂	北京市供应 的液化石油气
1 C ₂ %	C ₂ H ₄	2.86			0~0.5	5.95	0.635	
	C ₂ H ₆	2.86	5.07	0.2~0.8	6.52	1.77		
2 C ₃ %	C ₃ H ₆		7.47	0.5~1.5	14.24~14.8	20.3	27.7	
	C ₃ H ₈	16.1	81.05	80.95	79.8~78.69	78.4	7.0	
3 C ₄ %	C ₄ H ₈		5.74					39.3
	C ₄ H ₁₀	53.49	5.17	2~7		0.635	22.8	
4 C ₅ %	i-C ₅ H ₁₀	17.13						
	C ₅ H ₁₂	3.89						
	i-C ₆ H ₁₂	3.81						2.2

可知，由于液化石油气的来源不同，各种烷烃和烯烃的成分含量也不同。用气相色谱分析法可将液化石油气中各种组分

作出定量分析。除上述主要成分外，液化石油气中还含有少量的碳五成分戊烷（钢瓶中瓶底残液主成分）、硫化物和水等杂质。这些杂质对液化石油气的应用有不小的影响。由于硫化物的存在，使液化石油气带有一种类似滴滴涕的刺鼻的臭味，它对人体有一定的毒害作用，但人们可以凭借这种气味用以判断气瓶是否漏气。

液化石油气无毒，但在空气中浓度较高时，对人的中枢神经有麻醉作用；另外，如果燃烧不完全，也会产生一氧化碳等有毒气体。

第二节 液化石油气的来源

液化石油气可以从石油炼制中提取，也可以从油田伴生气或天然气中获得，一些石油化工厂还副产液化石油气。

一、从炼油厂获得液化石油气

炼油厂的主要原料为石油。石油是蕴藏在地下的带有气味的粘稠状液体，其色泽一般是从黄色到黑褐色。色泽深浅与比重大小有关，也与所含组分有关。石油一般不直接利用，须在炼油厂经过加工，以制得汽油、煤油、柴油以及润滑油等诸多产品。在炼制原料油的过程中，同时产生各种气体，气体中的主要组分是碳三和碳四馏分，经过加压液化，即可制得有广泛用途的液化石油气。

由于原油成分和性质不同，加工工艺和设备类型亦不同。因此液化石油气的组成和产量也各不相同。其产量的多少取决于炼油厂的加工工艺和加工深度。对于采用燃料油——润滑油浅度加工方案的炼油厂，通常炼厂气总量为入厂原料重量的4~5%。对于采用纯燃料油深度加工方案的炼油

厂，约为入厂原料重量的6~9%。炼油厂获得液化石油气的方法主要有常减压蒸馏、热裂化、催化裂化、催化重整以及焦化等五种工艺方式。现分述如下：

1. 常减压蒸馏气

蒸馏是利用物质的沸点不同通过加热、蒸发、分馏、冷凝和冷却等过程，使液体混合物分离的重要方法。石油是多种碳氢化合物的混合物，其中低沸点的组分先于高沸点的组分而蒸发，因此通过蒸馏方法即可得到不同沸点范围或称馏程的石油产品。在蒸馏过程中产生的拔顶气称为常减压蒸馏气。常减压蒸馏的流程示意图如图 1-1 所示。

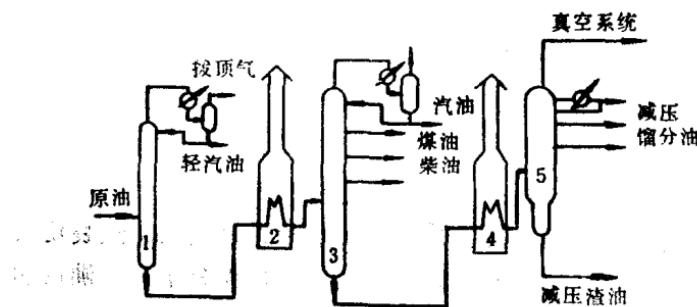


图 1-1 原油常减压蒸馏流程

1—初馏塔 2—常压炉 3—常压塔 4—减压炉 5—减压塔

原油在蒸馏前，一般先经脱盐，脱水预处理，然后经预热后进入初馏塔。轻汽油和水蒸气由初馏塔塔顶蒸出，经冷却至常温，入分离器分掉水和未凝气体，分离器顶部逸出的气体称为“原油拔顶气”，其量约占原油总量的0.15~0.4%。原油拔顶气含乙烷约2~4%；丙烷约30%；丁烷约50%，其余为碳五和夹带的少量碳五以上组分。从以上数据可以看

出，这种气体主要成分是饱和的碳三，碳四化合物，几乎没有不饱和的成分。这种气体另一特点是含硫量少，且容易去掉。将这种气体经过压缩液化，即可销售使用。

初馏塔顶的液体称轻汽油。初馏塔底的油再经加热后送入常压塔中，在常压塔中利用沸点不同，分割出汽油、煤油和柴油等燃料。

留在常压塔底的重组分称常压重油。为了降低塔内油分的操作沸点，避免在高温下蒸馏而导致组分进一步分解，通常继而采用减压操作。将常压塔底重油经减压炉进一步加热后，入减压蒸馏塔蒸馏，从塔侧线可得到减压柴油等一系列减压馏分油。这些减压馏分油可作为炼油厂的裂化原料，也可作为石油化工厂的原料。

2. 热裂化气和催化裂化气

原油经常减压蒸馏得到的直馏汽油，一般不超过25%。这是因为蒸馏过程是物理过程，直馏汽油不可能超出原油中的汽油含量。为了得到辛烷值较高的汽油等轻质燃料及碳一到碳四的气体，工业上常采用热裂化装置来完成。热裂化是一个化学过程，它是在一定的温度下，使大分子、高沸点的烃类断链裂解为低沸点小分子量的烃类的过程。在裂解过程中所得到的气体称热裂化气。其组成见表1-2。热裂化气中不饱和碳氢化合物含量较多，且含有许多不易清除的硫化物。其成分复杂，除了液化石油气的各种成分以外，还含有大量的甲烷、乙烷等。由于热裂化具有以上不足之处，加之生产的汽油质量较差，所以，该法已被催化裂化所代替。

催化裂化主要目的是以常减压重馏分油为原料，以硅酸铝为催化剂，生产高辛烷值汽油。由于催化剂的存在，使过程可以在较低的温度和压力下进行。催化裂化过程中产生的气