

肖純賢 楊洪順 黃寶榮編著

煤矿电气设备的 防爆性能 及其試驗方法

煤炭工业出版社

煤矿电气设备的防爆性能 及其試驗方法

肖純賢 楊洪順 黃寶榮編著

煤炭工业出版社

内 容 提 要

本書主要介紹礦用防爆電氣設備的防爆結構、性能及其試驗方法。書的前半部分介紹有關礦井瓦斯爆炸的一些知識、防爆原理，並簡單地敘述礦用防爆充氣設備的各種防爆形式：防爆外殼、安全火花系統和超前切斷電源設備；書的後半部着重介紹各種防爆電氣設備，如防爆電機、防爆起動器、防爆高壓配電設備，以及這些設備的試驗方法；在書的結尾還扼要地介紹了蘇聯和其他國家的防爆性能的試驗方法，并對試驗方法的改進做了探討。

本書內容簡明、扼要，除適于廣大礦用防爆電機製造和使用技術人員參考外，還可供電工們閱讀。

1456

煤矿电气设备的防爆性能及其试验方法

肖純賢 楊洪順 黃寶榮著

煤炭工业出版社出版(社址：北京东长安街煤炭工业部)

北京市書刊出版業營業許可證出字第084號

京華印書局排印 新華書店發行

开本 787×1092 公厘 $\frac{1}{32}$ 印張 3 $\frac{13}{16}$ 插頁 2、字數 69,000

1980年5月北京第1版 1980年5月北京第1次印刷

統一書號：15035·1985 印數：0,001—4,000册 定價：0.52元

前　　言

在党的领导下，我国的煤炭工业在建国后的短短十年中得到了飞快的发展，特别是 1958 年大跃进以来，由于认真贯彻了党的一整套“两条腿走路”方针，发展速度更为迅速，在产量方面，去年就赶过了英国，在生产技术方面，更是不断革新，从而使我国一跃为世界上产煤最多的国家之一。

随着煤炭工业的发展和产量的激增，我国煤矿企业的机械化和自动化程度也在不断提高，绝大多数的矿井都使用着各种各样的现代化的设备。防爆电气设备就是这些设备中的一类，由于它具有防爆外壳（或防火花系统和超前切断电源设备），所以有瓦斯及煤尘爆炸危险的矿井应用很多。防爆电气设备在这样的矿井，是实现安全生产的有力工具之一，因此全面的、系统的掌握它的性能是十分必要的。

为了帮助广大矿用防爆电气设备制造人员、使用人员、修理人员进一步了解防爆电气设备的性能及其试验方法，和掌握防爆电气设备的制造、使用方面的知识，我们根据几年来对防爆电气设备的检查、试验和研究的结果，以及国内外的资料特编写了本書。

由于时间仓促，掌握的材料不多及知识水平有限，难免有不妥之处，望读者多提意见，以便改正。

目 录

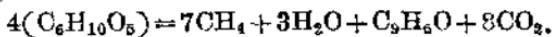
| | |
|----------------------------|-----|
| 前言 | 1 |
| 第一章 矿用电气设备的防爆性及其结构 | 3 |
| 1-1. 矿井瓦斯及煤尘的爆炸 | 3 |
| 1-2. 电气设备的防爆外壳 | 9 |
| 1-3. 电气设备在弧光短路时的防爆性能 | 51 |
| 1-4. 安全火花型的电路系统与元件 | 70 |
| 1-5. 超前切断电源的应用 | 81 |
| 第二章 防爆电气设备 | 86 |
| 2-1. 高压防爆配电设备 | 87 |
| 2-2. 矿用防爆起动器 | 90 |
| 2-3. 矿井防爆电动机 | 99 |
| 第三章 防爆性能的试验 | 107 |
| 3-1. 现行防爆性能试验方法 | 107 |
| 3-2. 苏联及其他国家试验方法略述 | 114 |
| 3-3. 目前防爆试验的缺点和新试验方法 | 115 |

第一章 矿用电气设备 的防爆性及其結構

1-1. 矿井瓦斯及煤塵的爆炸

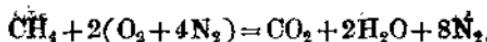
矿井瓦斯，通常是指单纯的甲烷(CH_4)而言。当然在更多的情况下，矿井瓦斯除甲烷之外，还含有二氧化碳(CO_2)，乙烷(C_2H_6)及硫化氢(H_2S)等，但因其量是很少的，所以看做是单一成分的矿井瓦斯。甲烷通常叫做沼气，它是一种无色、无味、无臭的气体，比重是0.554，因此它很容易积聚在巷道的顶板处，对于瓦斯检查来講，测量巷道最上部的瓦斯情况是非常必要的。这种瓦斯本身是无味的，但由于在矿井中，它和少量的硫化氢共同存在，所以这些气体就具有一种腐朽的苹果的味道了。

矿井瓦斯的发生是由于植物質埋入地下，当其进行有机物質的泥炭化过程而出现的。这个过程就是植物質与空气隔絕，而由其本身所存在的氧气，进行緩慢的氧化作用而生成的，可以用化学式表示如下：



因此在煤矿井中碰到瓦斯的机会是很多的，而往往数量又是很大的，我国的很多煤矿矿井是有不同程度的矿井瓦斯的，这就需要充分控制它并争取利用它。

矿井瓦斯能够燃烧。如果在空气中含有一定的濃度时，它可以成为有爆炸危險的混合物，在这种情况下遇到了引燃的火源，就会形成瓦斯的爆炸，其反应如下式：



这就是說，1份甲烷的完全燃燒，需要10份空氣中的氧來助燃，而空氣中只含氧20.9%，因此可以計算出甲烷的最大爆炸濃度在9.5%左右，但是它的爆炸界限是5—15%。

引起矿井瓦斯燃燒或爆炸，需要有两个条件：一是相当的瓦斯濃度，二是高温的火源或热源。矿井瓦斯的燃燒溫度，一般認為是650~750°C。由于点火源种类的不同，以及瓦斯所处的状态的不同，这个燃燒溫度的变化范围也是很大的。

研究矿井瓦斯爆炸的現象，可以發現点火迟延的特性。就是当爆炸性瓦斯混合物接触到点火源之后，并不立刻就引燃起来，而是要迟延一个时间的，这个时间的长短是取决于溫度的大小的。比如引燃溫度在650°C时，大約需要10秒的时间，当这个溫度达1200°C时，經0.02秒就能引起爆炸。表1为各种情况下的点火迟延关系。

甲烷点火迟延時間表 表1

| 溫度 °C 甲烷濃度 % | 775 | 825 | 875 | 925 | 975 | 1075 | 1175 |
|-----------------|----------------|------|------|------|-------|-------|-------|
| | 点 火 迟 延 时 间， 秒 | | | | | | |
| 6 | 1.08 | 0.58 | 0.31 | 0.20 | 0.122 | 0.039 | — |
| 7 | 1.15 | 0.60 | 0.36 | 0.21 | 0.130 | 0.041 | 0.039 |
| 8 | 1.23 | 0.62 | 0.37 | 0.22 | 0.138 | 0.042 | 0.032 |
| 9 | 1.30 | 0.65 | 0.39 | 0.23 | 0.141 | 0.044 | 0.015 |
| 10 | 1.40 | 0.68 | 0.41 | 0.24 | 0.148 | 0.049 | 0.018 |
| 12 | 1.64 | 0.74 | 0.44 | 0.28 | 0.160 | 0.055 | 0.020 |

这种情况可以解释为，矿井瓦斯必须当其吸收了一定的热量之后，才开始反应。矿井瓦斯的燃烧是以发火点为中心的同心圆向四周扩散的，而它燃烧过程如图 1-1 所示。

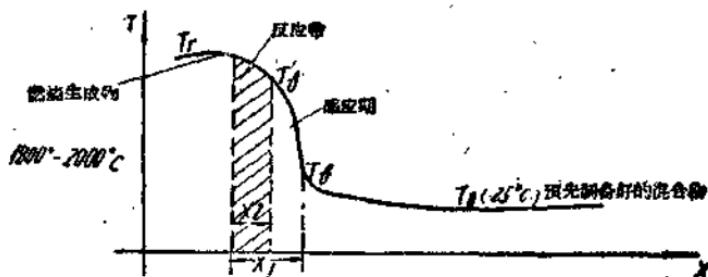
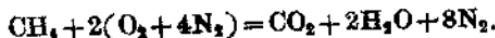


图 1-1 矿井瓦斯的燃烧过程

从图 1-1 上可以看出，矿井瓦斯在加热后，混合物由初温 T_0 逐渐升高到着火温度 T_b ，此后进入了感应期并继续加热而开始点燃。但是它的点燃层是在极薄的气层内，由于顺次的从发火点向外漫延，所以形成全面爆炸。甲烷的火焰扩散速度并不是很大的，约为 34 毫米/秒，当其逐渐扩散的同时，使得燃烧生成物的体积要比原来的体积大的多，而这个体积的增大是与温度有关的。如果温度增加到 273°C 时，体积可增大 2 倍，当温度增高到 1800°C 时，其体积就要增大至 $7 \sim 8$ 倍，这时生成物向外膨胀，它的速度将与声速相接近。

矿井瓦斯的爆炸温度，是指产生气体生成物的最初瞬间的温度，可以按反应式粗略的计算出来。



这里可以看出 1 公分的甲烷和 4 公分的氧气完全燃烧，会生成 2.25 公分的水蒸汽和 2.75 公分的二氧化碳，而这里还有不参加反应的 16 公分的氮。

甲烷燃烧热为..... 13,250 卡

二氧化碳比热..... 0.248

水蒸汽的比热..... 0.490

氮的比热..... 0.247

我们知道，甲烷的燃烧热，一部分用于生成物的热量消耗，而另一部分，则形成了生成物的温度上升了。前者所消耗的热量当每升高摄氏一度时，为

$$0.248 \times 2.75 + 0.490 \times 2.25 + 0.247 \times 16 \\ = 5.547 \text{ 卡}.$$

但是在 0°C 水成为 100°C 的蒸汽时，在 2.25 公分所消耗的热量为：

$$(539 + 100) \times 2.25 = 1,438 \text{ 卡}.$$

因此，实际作为升温的热量是：

$$13,250 - 1,438 = 11,812 \text{ 卡}.$$

这个热量做为升高的温度时，则有

$$11,812 \div 5.547 = 2127^\circ\text{C}.$$

我們就算得出，爆炸温度大約为 2127°C。

对于瓦斯爆炸的压力，我們可用下式計算之，

$$P = p \times \frac{273 + T}{273 + t},$$

式中 p 和 t ——初压和初溫；

P 和 T ——爆炸压力和爆炸溫度。

如果，在 $t=17^{\circ}\text{C}$ 溫度下，則爆炸壓力，

$$P = p \times \frac{273 + 2127}{273 + 17} = 8.3p.$$

假如，爆炸前的初壓是標準大氣壓時，那麼從理論上，爆炸壓力可達 8.3 個大氣壓，而在實際試驗中，由於瞬間的熱量消失，往往約為 7 個大氣壓左右。

煤塵就是在井下巷道中飛揚的那種微細的煤炭粉粒，它是在采煤、割煤、落煤、裝載和運輸的生產過程中產生的。通常飛揚的煤塵，它的直徑約 1 微米至 1 毫米。在空氣中的這種煤塵，可以用測塵儀來測出它在空氣中的含量，而且也可以採用洒水和撒岩粉的方法來迫使它降落下來，從而大大減少飛揚的煤塵。

通常在礦井中，衡量煤塵是否具有爆炸性，主要取決於煤塵粒度的大小，它的成分（含揮發分和水分灰分的情況），以及空氣中所含的數量等等。從粒度來看，0.75~1 毫米的煤塵都能爆炸。從成分來看，煤塵的爆炸性和它的可燃揮發分的多少是有很大關係的，揮發分指數越大，爆炸性就越大，當指數超過 10% 以上就具有爆炸性，這個揮發分指數 V 可用下式來表示之。

$$V = \frac{a\% \times 100}{100 - 6\% - 6\%},$$

式中 $a\%$ ——揮發分百分數；

6% ——灰分百分數；

6% ——水分百分數。

對於巷道中煤塵的含量大小問題，通常認為在每立方米

空气中含有 90~3000 公分的煤尘时，都具有爆炸性，而 112 公分/立方米的含量，它的爆炸是最猛烈的，也就是燃烧最完全的。从资料中可以看到，1902 年法国库立耶尔 (Courrèges) 发生的那次大爆炸，死亡了 1099 人，就是由于煤尘爆炸所产生的事故。如果巷道中同时有矿井瓦斯的存在，那么这种煤尘的爆炸性就更为严重。

煤尘的爆炸现象，在很多方面是和矿井瓦斯相同的，比如上面已经提到，它有一个爆炸界限，另外煤尘爆炸时也有一个点燃温度，大约为 700~800°C，这些方面都是非常近似的，但是也有不同的地方，那就是煤尘爆炸，它产生大量的一氧化碳(CO)，这一点是更为危险的，另外就是全部煤尘中是只有一小部分飞扬起来，而其余大部分是落在巷道的底板上。

矿井瓦斯或煤尘是煤炭生产中最危险的一个敌人，在生产中与瓦斯、煤尘作斗争，我们已经取得了一些方法。这就是一方面消除瓦斯的积聚和迫使煤尘降落，控制爆炸可能性的条件，而另一方面，则采取消除井下各种引燃爆炸的火源来相互补充，以期达到防止灾害事故的发生。

能够引燃矿井瓦斯或煤尘爆炸的火源，可以有很多种，如：

裸火和煤的自燃；

爆破工作的炮焰；

不良的油安全灯；

泡皮破损了的灼热灯丝；

机械撞击或摩擦火花；

电火花以及电气设备故障时电弧等。

以上这些都可能成为引燃的原因，所以必须加强措施，以达到消除引燃的可能性。对于电气设备来讲，它的防爆措施，一般有以下三种方式：

1. 采用防爆外壳的结构，这就是将电气元件安装于坚固的不导爆的外壳中，从而使爆炸可能性只发生在外壳内部，对于一般动力设备多应用这一种；

2. 应用安全火花参数来解决防爆性能的安全火花型电路系统和器械，这种方式构造简单，不需要另加外壳，它适合于通讯、信号及遥控系统和元件等低电压小功率的装置。

3. 对于电气照明工具、放炮器和矿井电缆等，则不能以防爆外壳来解决，对于这种情况，可用超前切断电源方法来实现防爆性能的要求。

1-2. 电气设备的防爆外壳

在有瓦斯煤尘爆炸危险的矿井中所采用的矿用防爆型电气设备，特别是动力设备如电动机、开关等，在不同情况下，如何来达到其爆炸稳定性和不导爆性，已如前述主要是以防爆外壳来保证的。

所谓电气设备的防爆外壳，基本上是由具有一定强度的钢板焊接的或用铸铁、铸钢制成的。这种矿井电气设备，是将正常产生火花的或者不产生火花的部分、绝缘的和不绝缘的可能引起矿井瓦斯爆炸的电气零件均放在此防爆外

壳内。防爆外壳，具有一定的防爆结构，此种防爆结构，即主要决定防爆外壳防爆性能的因素，也就是用具有一定的表面光洁度，一定长度和间隙的防爆接合面来实现

因此，当电气设备由于操作或故障产生火花电弧或高热状态，并在外壳内引起矿井瓦斯的爆炸时，由于防爆外壳的保护作用，而不致于导致壳外的矿井瓦斯爆炸，从而保证职工生命和生产的安全。

防爆外壳的主要保护作用有二个方面：其一，是在外壳内部甲烷和空气混合物爆炸压力的作用下，外壳不被破坏，因而不能使爆炸火焰直接点燃矿井中的瓦斯混合物；其二，是在外壳内部当甲烷和空气混合物发生爆炸时，其生成的带有较高温度的爆炸火焰，通过防爆外壳法兰盘的间隙向外传出时，由于接合面的保护作用，使传出的爆炸火焰，不能够点燃矿井瓦斯。

防爆外壳的爆炸稳定性，是由制作防爆外壳的材料和强度来保证的。而防爆外壳的不传爆性，是通过外壳零件的配合状态，用限制接合面的宽度和间隙值来达到的。例如，对于防爆电气设备的平面对口接合面的允许间隙为0.2毫米；圆筒接合面的允许间隙以直径差计算，为0.5毫米等等。

总之，防爆外壳的接合面宽度及其间隙，是矿井电气设备作为防爆型的主要特征，也是保证矿井电气设备的防爆性能的主要方法之一。

一、防爆外壳的發展簡史及对防爆外壳的特殊要求

在 1808 年英国人曾建議，矿井中使用的电气设备采用安全灯网的形式，即用金属网来挡住火焰，利用金属网对火焰的散热作用防止傳爆。当时，在井下的电器比較广泛的采用了这样的保护方法，这样的方法从 1890~1900 年一直沿用了 10 年，但是它的保护效果是不好的。在电气设备的外边，罩上一层方格铁网罩，这样的保护，只适用于很小容量的设备，而利用它散热。内部爆炸所发生的热量是不能完全防止傳爆的。如曾经用 IIMB 磁力起动器作过试验，在 IIMB 型磁力起动器的出线处，去掉部分防爆外壳而代之以金属网，试验的结果，发现是傳爆的，而且金属网的温度到达 1000°C ，因此，它不起保护作用。

以后，在欧洲企图寻找另外的途径，考虑把电气设备完全密闭在外壳之内，但犹恐密封外壳在内部爆炸时，产生危险。因此，在外壳上开一孔口，并在孔口上，安装一些金属薄片。但这种装置，在实际运转中，也没有收到良好的效果，特别是煤尘很容易进入壳内，引起爆炸，所以也没有被采用。

到 1903~1906 年德国科学家倍琳加进行了全部密闭的防爆外壳的试验，也进行了具有一定的间隙和长度的防爆外壳的试验，得到的结论证明了防爆外壳是可靠的，即发明了现在防爆外壳的结构。

1930 年到 1940 年，在苏联乌克兰煤矿安全科学研究院着手专门研究防爆间隙问题。由于当时，井下使用

的电气设备容量都不大而且电压较低，其内部短路时产生火花引起壳外爆炸的现象不太严重，因此，只对甲烷在内部爆炸时，引起传爆问题进行了研究。当时得到的防爆接合面宽度与间隙的关系曲线如图 1-2 所示，并且认为符合这个曲线要求的，可以算作是安全的。

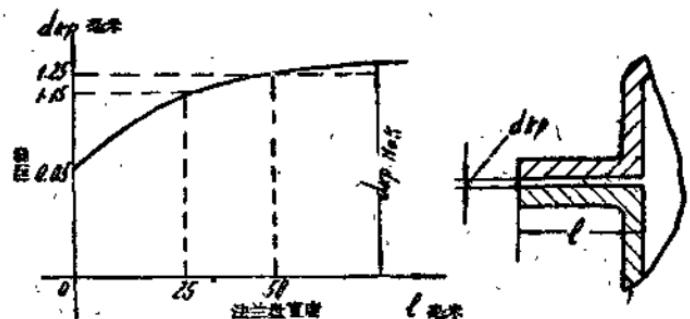


图 1-2 防爆面宽度与传爆间隙的曲线

从上面的曲线可以看出，当防爆接合面宽度在 25 毫米以上时，对于间隙的增大，没有多大作用的，所以确定了当宽度在 25 毫米时，间隙小于 1.15 毫米就可以达到安全作用。而在实际制造时，往往有很多不可估量的危险存在，所以加一安全系数。最后决定防爆接合面的宽度为 25 毫米时，间隙为 0.5 毫米。

倍琳加的标准一直被采用了 50 年没有什么修改。英、美做出的防爆产品都重复倍琳加的设计，变动不大，现行国际电气委员会防爆外壳委员会关于电气设备防爆外壳构造的建议，也是采用了这个标准。

1950 年苏联马克耶夫研究院曾注意到研究电气设

备在外壳内部发生短路时引起的外部爆炸的問題。由于在发生短路时，熔化的金属屑通过间隙使得外部的甲烷发生了爆炸，因此，发现需要改进外壳的结构。

到目前为止，苏联马克耶夫研究院对于电气设备内部产生电弧短路情况下防爆性能的研究已經取得了应有的成就，并且提出了改进防爆外壳结构的建議。

由于防爆外壳，是保证矿井电气设备防爆性能的主要方法之一，它應該滿足下列这些特殊要求：

1. 外壳应有足够的坚固性，在下列情况下不致被损伤或变形：

1) 在外壳内部产生甲烷-空气混合物爆炸压力的作用下；

2) 由于过载或短路引起内部的油或有机物分解出的爆炸性气体发生爆炸的时候；

3) 煤块或岩石从頂上掉下的打击；

4) 电气设备本身从高处墜落到地下(如在搬运时不慎的情况下)；

5) 受到矿井中工作机械(如截煤机、康拜因及手电鑽等)的突然撞击。

2. 外壳在下列热源作用下燒灼及过热，不应受到损伤：

1) 在切断电流时或在短路发生弧光时；

2) 电气设备过载时；

3) 机械摩擦过热(如轴承结构不良引起的过热等)及其他。

2. 防爆外壳的零件配合，應該有足以使外壳內部爆炸不能波及外部爆炸的防爆接合面寬度和間隙，以免在下列情況時，發生傳爆：

1) 內部甲烷爆炸時；

2) 由於過載或短路引起內部的油或有機絕緣物分解而生成的氣體爆炸時；

3) 在電氣設備保護裝置動作時灼熱的瓦斯弧光和金屬微粒的作用下。

4. 外殼所採用的金屬材料和其他金屬材料相互摩擦，不應該產生火花，或者雖產生火花不能引起瓦斯爆炸。

5. 這種電氣設備，應該具有當外殼蓋子被打開時為了防止人身觸電危險的閉鎖裝置。

二、外殼的材質與強度

由於防爆外殼，具有爆炸穩定性的作用，因此外殼材質的決定，是要根據在礦井電氣設備防爆外殼內，爆炸混合物或其他物質產生的最大壓力及最高溫度等情況來選擇。此外，亦需考慮到礦井電氣設備的使用的要求，即重量輕、尺寸小以及在金屬產生摩擦時其火花不應該點燃礦井瓦斯。

1. 外殼內的爆炸壓力及溫度

防爆外殼內甲烷-空氣混合物的爆炸壓力，對於密閉的外殼，假設外殼沒有冷卻作用，按照氣體狀態方程式從理論上計算，其最大壓力為8.3大氣壓。但在實際上，由