第八章 通气发酵设备

- ; 8.1 机械搅拌通风发酵罐
- ;8.2 气升式发酵罐
- ;8.3 自吸式发酵罐
- ; 8.4 通风固相发酵设备
- 8.5 其他类型的通风发酵设备

8.1 机械搅拌通风发酵罐

- 一、机械搅拌通风发酵罐的结构
- 二、机械搅拌通风发酵罐的通风与溶氧
- 三、机械搅拌通风发酵罐的搅拌与流变特性
- 四、机械搅拌通风发酵罐的的热量传递
- 五、机械搅拌通风发酵罐的几何尺寸及体积
- 六、机械搅拌通风发酵罐的放大设计举例

通风发酵设备概述

需氧生物化学反应及设备的核心 应具有的特点:

> 良好的传质和传热性能; 结构严密,防杂菌污染性好; 流体流动与混合性能良好; 汤进行参数检测与控制; 设备较简单; 方便维修,能耗抵。

●机械搅拌通风发酵罐

在发酵工业中占据主导地位; 占发酵罐总数的70%-80%; 又称为通用发酵罐; 我国最大的发酵罐630m³, 谷氨酸发酵:

一、机械搅拌通风发酵罐的结构

主要部件:

罐体、搅拌器、挡板、轴封、空气分布器、 传动装置、冷却管(或夹套)、消泡器、 人(或手)孔、视镜; 结构示意图

1、罐体

圆柱体和椭圆形或碟形封头;

以不锈钢为材料;

耐受130℃**温度**和 0.25MPa(表压)压力;罐壁厚度:罐直径、材料及耐受的压强;

●受内压,壁厚由下式计算:

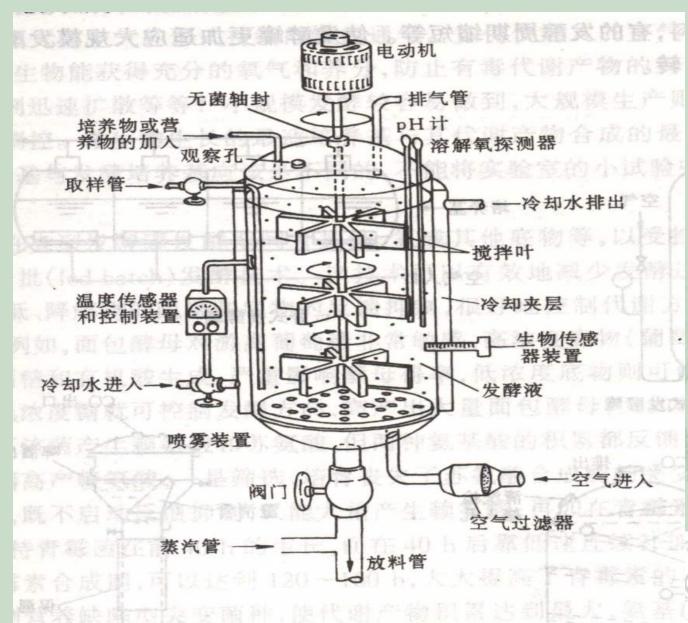


图 15-6 大型发酵罐示意图

$$\delta_1 = \frac{pD}{230[\sigma]\varphi - p} + C(mm)$$

式中

p: 耐受的压强, MPa, 表压;

D: 罐直径, mm;

Φ:焊缝系数,双面对焊为0.8,无焊缝为1.0;

C: 腐蚀裕度, $\delta-C<10mm$,为3mm;

[σ]: 许用应力。

●封头壁厚按碟形封头,由下式计算:

式中

y: 开孔系数,可取2.3(发酵罐);

$$\delta_2 = \frac{pDy}{200[\sigma]\varphi} + C(mm)$$

●受外压,壁厚由下式计算:

$$\delta_3 = \frac{pD}{2400} (1 + \sqrt{1 + \frac{\alpha H}{p(D+H)}}) + C(mm)$$

式中

p: 外受压力, Pa;

a:系数,直立圆筒取45,有焊缝取50;

H: 圆筒高度, mm。

●对小型发酵罐 罐顶和罐体用法兰连接; 上开手孔;

●对中大型发酵罐

装设人孔,

罐顶装设视镜及光照灯孔, 进料管、排气管、接种管、压力表; 排气管尽可能靠近罐顶中心位置; ●罐体上

设冷却水进出管、 进气管、 温度、pH、溶氧等检测装置接口; 取样管可设在罐顶或罐侧;

●注意点 罐体上的接口和管路越少越好; 如进料、补料和接种可共用一个接口。

2、搅拌器和挡板

(1) 搅拌器

●主要作用:

混合和传质;保证一定的溶氧浓度;强化传热;

●要求:

足够的径向流动和适当的轴向流动;

●搅拌桨叶

多采用蜗轮式搅拌桨叶,常用的有:

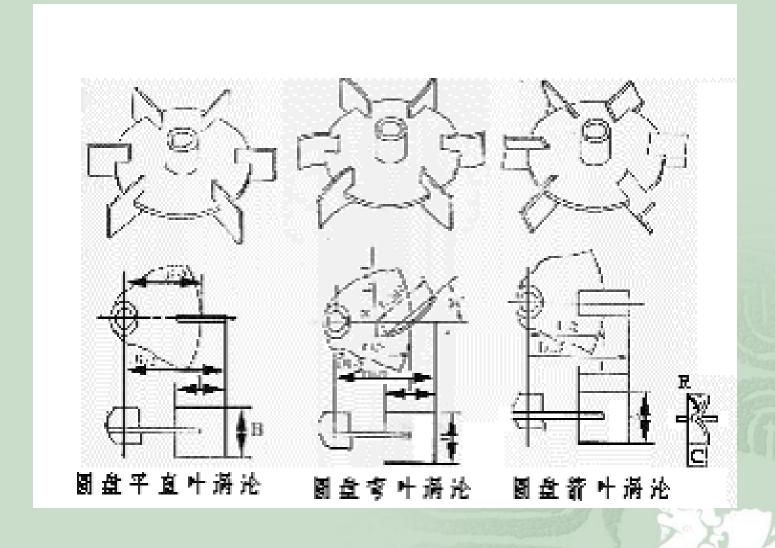
平(直)叶、弯叶或箭叶搅拌桨叶;

其他类型有:推进式、Lightnin式搅拌桨叶;

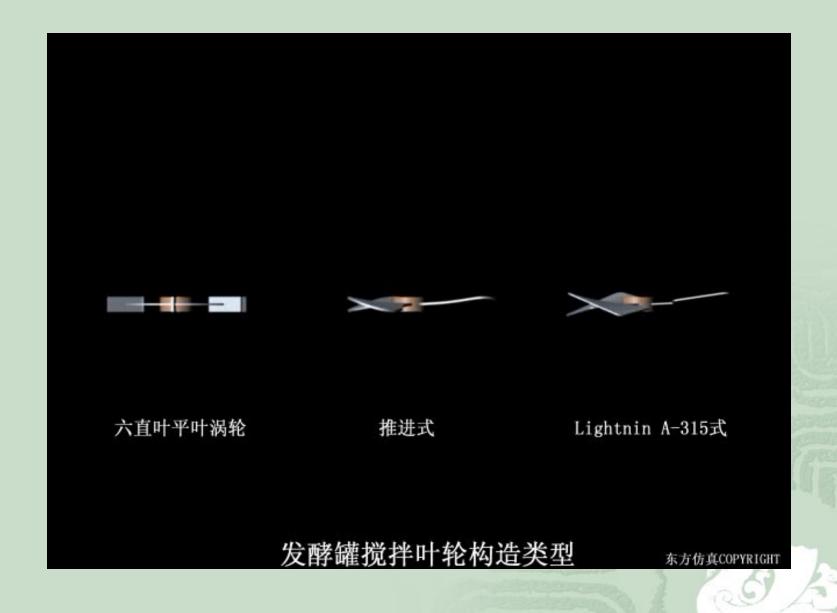
叶片数: 3~8个, 常用6个;

搅拌桨叶结构示意图如下图。

国外多用平叶,我国多用弯叶。



平(直)叶、弯叶或箭叶搅拌桨叶结构



平(直)叶、推进式和Lightnin式搅拌桨叶结构

- ●各种搅拌桨叶的特点
- ■平叶

混合和传质性能较好; 在同样雷诺准数时,溶氧速率较高; 但功率消耗较大; 剪切力大;

- ■箭叶 混合效果较好, 但K_La较小,溶氧速率较低, 适合于菌丝体发酵液;
- ■弯叶 剪切力小, 效果介于平叶和箭叶二者之间。

■蜗轮式搅拌桨叶特点

优点:

结构简单、传递能量高、溶氧速率高;

缺点:

轴向混合差,

其搅拌强度随着与搅拌轴距离增大而减弱,

发酵液较粘稠时,搅拌与混合的效果大大下降。

强化轴向混合:

同时采用蜗轮式和推进式桨叶;

小型: 做成一个总体;

大型: 做成两半型, 便于装卸;

配置的搅拌桨叶数量:

多个,根据液位高度、发酵液特性和搅拌器直径 而定。

(2) 挡板

●作用

改变液流的方向,由径向流改为轴向流, 防止液面中央形成旋涡, 增强液体的湍动和氧传递;

- ◆全挡板条件
- ■全挡板条件的定义 是指搅拌器在一定转数下,再增加罐内附件而轴功 率仍保持不变;
- ■如何达到全挡板条件 通常设4-6块挡板,其宽度一般为(0.1~0.2) D, 即可达到全挡板条件;

■全挡板条件必须满足下述条件:

$$\left(\frac{W}{D}\right)z = \frac{(0.1 \sim 0.2)D}{D}z = 0.5$$

$$D - 罐 直径 (mm)$$

$$z - 挡板数$$

$$W - 挡板宽度 (mm)$$

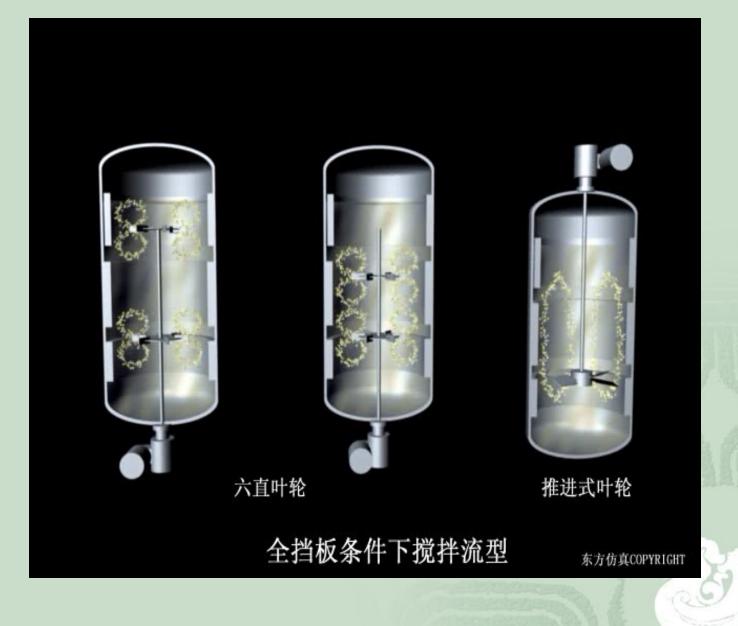
挡板高度:

由罐底至设计液面,

挡板与罐壁间的空隙:

必须留有一定空隙,一般为(1/5-1/8)D;

- ■其他可起挡板作用的部件 热交换用的列管、排管、蛇管等;但盘管不能;
- ■全挡板条件下的流型:如下图所示



全挡板条件下的流型

3、轴封

- ●轴封作用 防止发酵罐的泄漏和染菌,
- ●轴封的类型:

填料函式轴封;

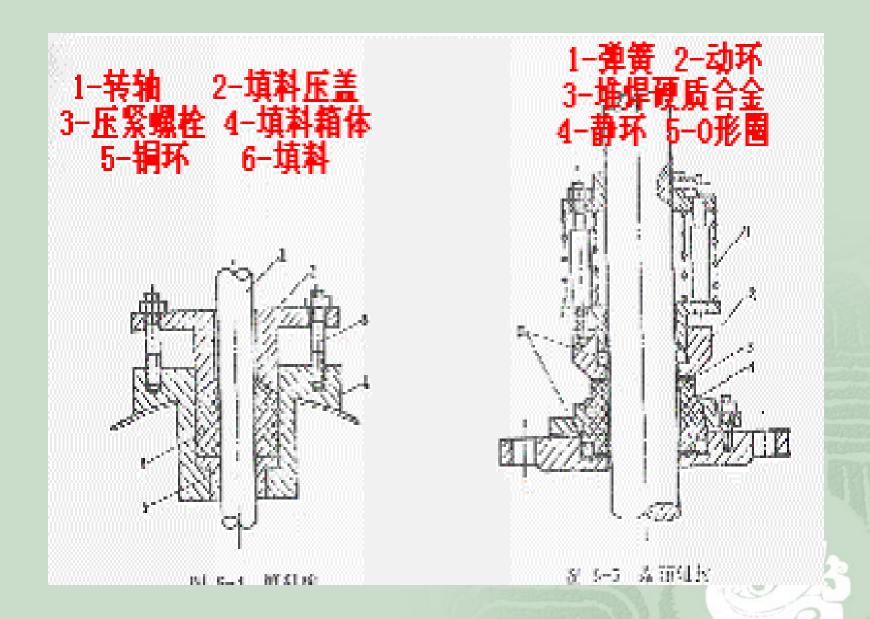
双端面机械的轴封(常用);

■填料函式轴封(结构如下图)

优点:结构简单;

主要缺点是:

- ①死角多,很难彻底灭菌,易渗漏和染菌
- ②轴的磨损较严重
- ③填料压紧后摩擦功率消耗大
- ④寿命短



填料函式轴封的结构

■双端面机械的轴封

又称机械轴封; 为大型发酵罐常用;

优点:

- ①清洁
- ②密封可靠,长时间使用期,不会或很少泄漏
- ③无死角,可以防止杂菌污染
- ④使用寿命长,质量好的可用2~5年不需维修
- ⑤摩擦功率耗损小,一般为填料函式的10~50%
- **⑥轴或轴套不受磨损**
- ⑦对轴精度和光洁度的要求没有填料函那么严格, 对轴的震动敏感性小

其结构见下图。

以上内容仅为本文档的试下载部分,为可阅读页数的一半内容。如要下载或阅读全文,请访问: https://d.book118.com/127010011163006105