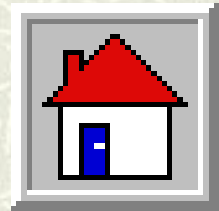


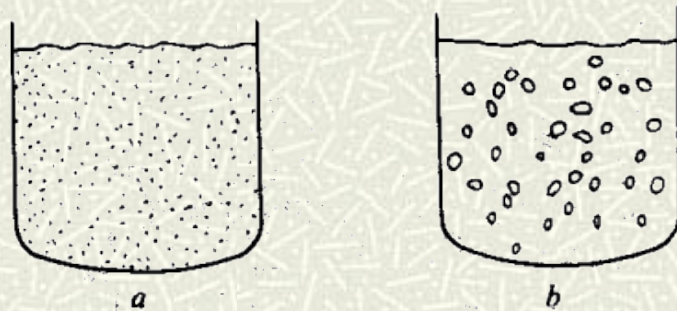
# 反应器中的混合对反应的影响



# 第一节 连续反应器中物料混合状态分析

- 按混合对象的年龄可以把混合分成两种：
  - (1) 同龄混合：相同年龄物料之间的混合
  - (2) 返混：不同年龄物料之间的混合

- 按混合尺度的大小混合也可分为两种类型：
  - 宏观混合：设备尺度上的混合
  - 微观混合：物料微团尺度上的混合



# 第一节 连续反应器中物料混合状态分析

## ■ 混合的机理

■ 总体流动：搅拌器旋转时使釜内液体产生一定途径的循环流动

■ 设备尺度上的宏观均匀

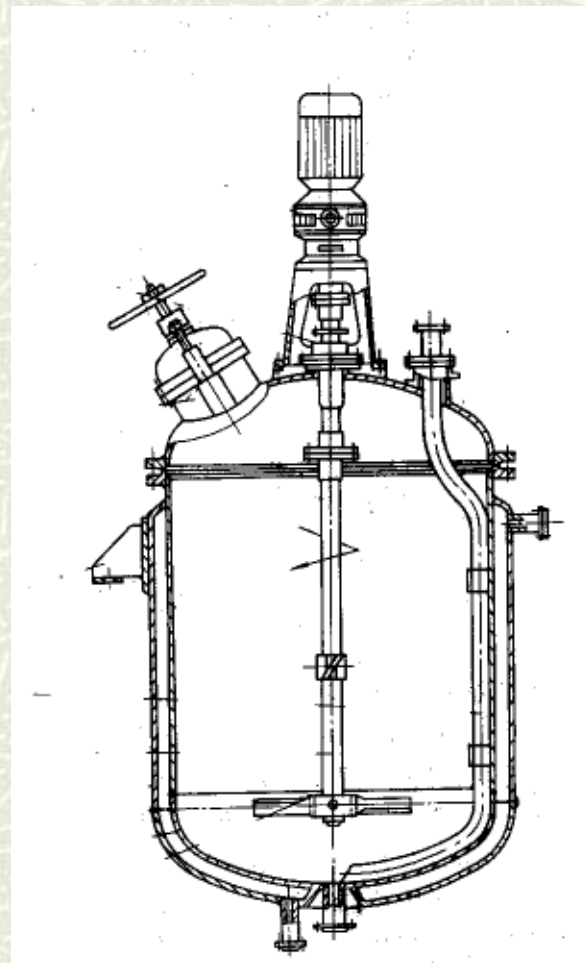
■ 高速旋转的旋涡与液体微团产生相对运动和剪切力

■ 更小尺度上的均匀

■ 分子扩散

■ 微团最终消失

■ 微观均匀

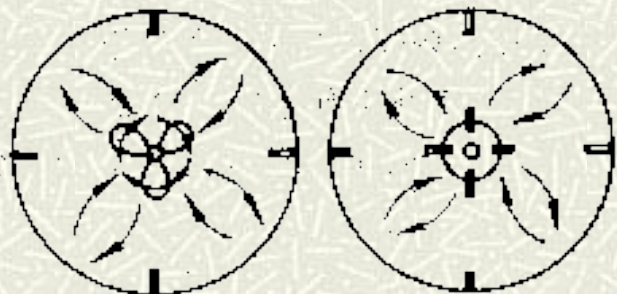
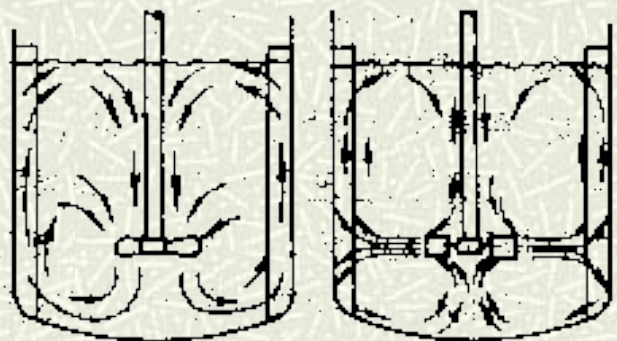


# 第一节 连续反应器中物料混合状态分析

提高混合效果的措施:

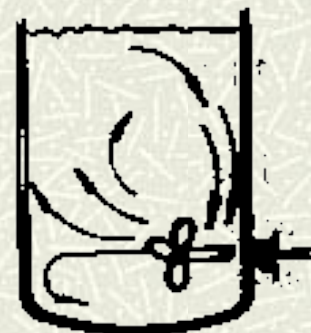
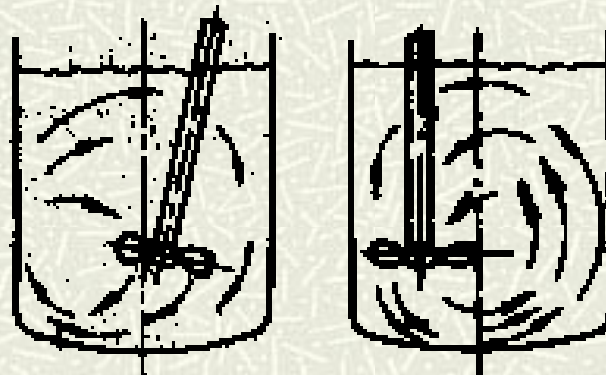
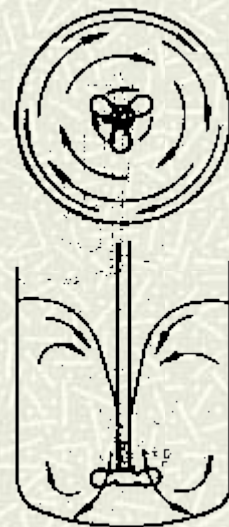
□ 消除打旋现象:

{ 加设挡板  
{ 偏心安装



螺旋桨式

涡轮式



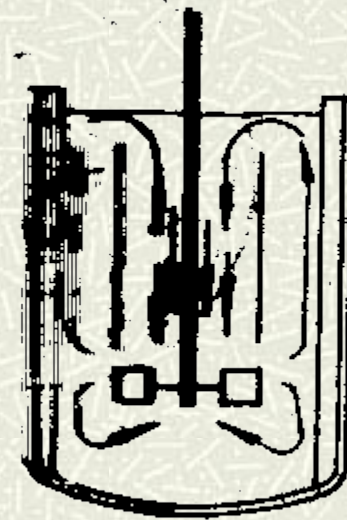
# 第一节 连续反应器中物料混合状态分析

提高混合效果的措施：

□ 加设导流筒



螺旋式



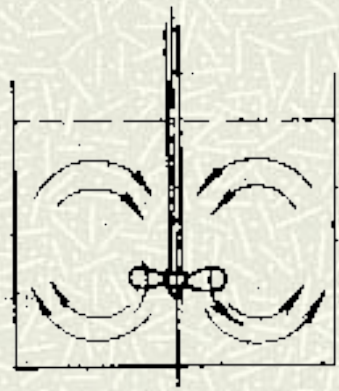
涡轮式

# 第一节 连续反应器中物料混合状态分析

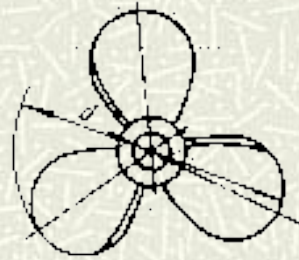
## 搅拌器的型式

### 高转速搅拌器

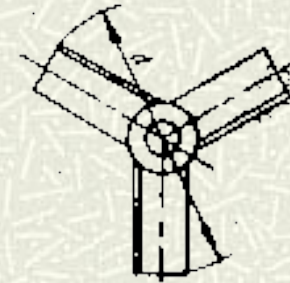
#### 1、螺旋桨式搅拌器



螺旋桨式搅拌器的总体循环流动



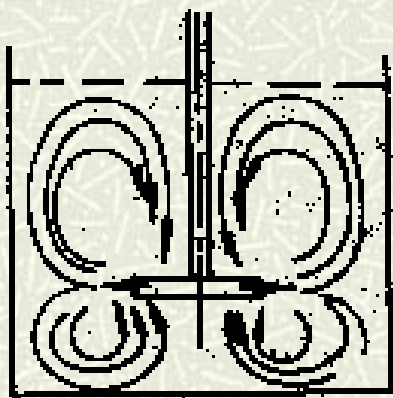
推进式



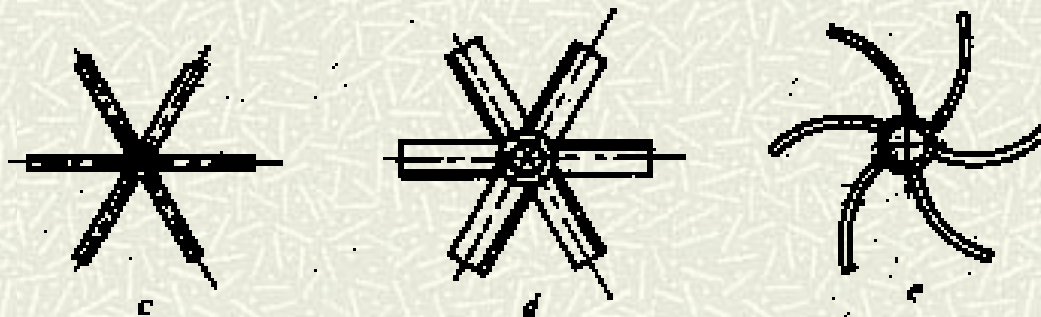
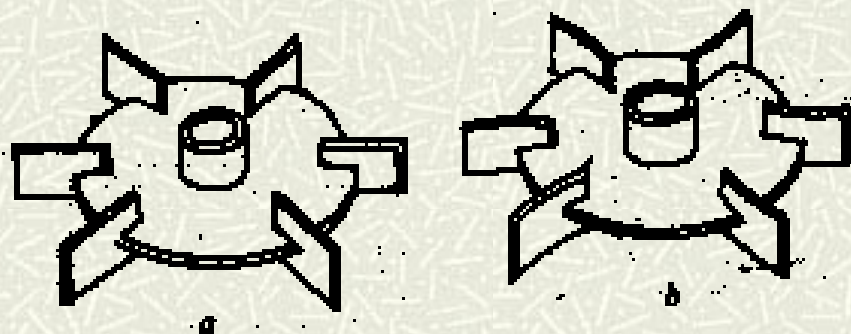
三叶片式

# 第一节 连续反应器中物料混合状态分析

## 2、涡轮式搅拌器



涡轮式搅拌器的总体循环流动



a-直叶圆盘涡轮 b-弯叶圆盘涡轮

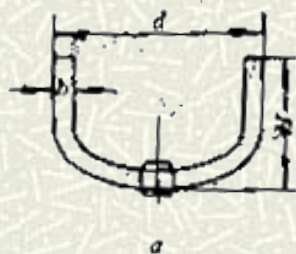
c-直叶涡轮 d-折叶涡轮 e-弯叶涡轮

## ● 大叶片低转速搅拌器

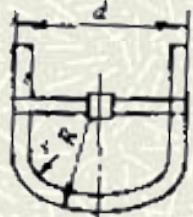
1、桨式搅拌器

2、框式和锚式搅拌器

3、螺带式搅拌器



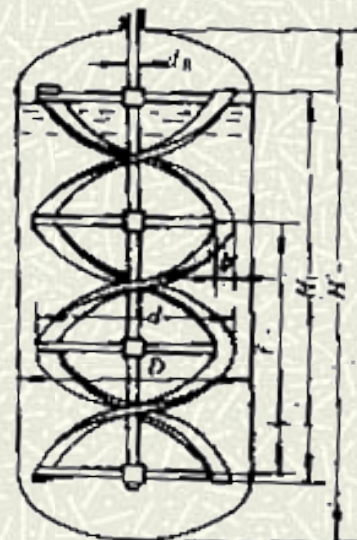
a



b



c



d

a-锚式

bc-框式

d-螺带式



## 第二节 停留时间分布的测定及其性质

- 停留时间分布的数学描述
- 停留时间分布的实验测定
- 几种流型的停留时间分布函数与分布密度
- 停留时间分布的应用

# 停留时间分布的数学描述

## 一、分布密度与分布函数

全混流反应器：机械混合最大

逆向混合最大

返混程度无穷大

平推流反应器：机械混合为零

逆向混合为零

返混程度等于零

间歇反应器：机械混全最大

逆向混合为零

返混程度等于零

反应器内的返混程度

不同—停留时间不同—浓度分布不同—反应速率不同—反应结果不同—生产能力不同

非理想流动反应器：介于两种理想情况之间

停留时间是随机变量，因此停留时间分布是一种概率分布。

# 停留时间分布的数学描述

- 停留时间（寿命）的概念??
- 例：在连续操作的反应器内，如果在某一瞬间（ $t=0$ ）极快地向入口物流中加入100个红色粒子，同时在系统的出口处记下不同时间间隔流出的红色粒子数，结果如下表。

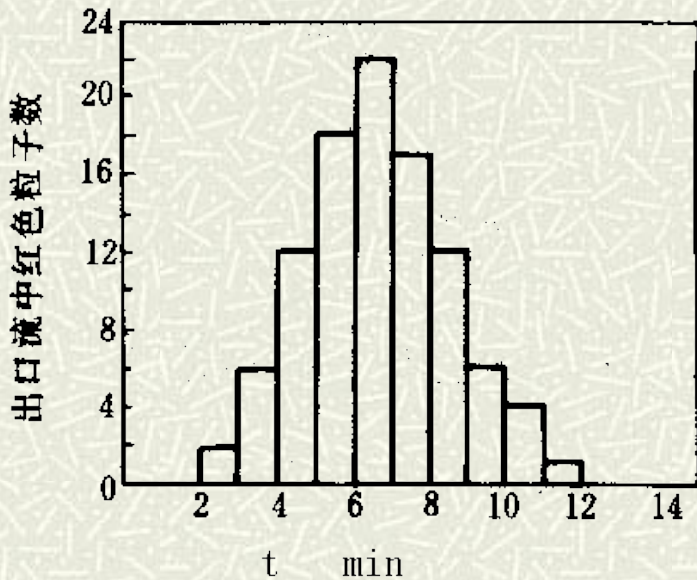
停留时间范围 $t \rightarrow t + \Delta t$	0-2	2-3	3-4	4-5	5-6	6-7	7-8	8-9	9-10	10-11	11-12	12-14
出口流中的 红色粒子数	0	2	6	12	18	22	17	12	6	4	1	0
分率 $\Delta N/N$	0	0.02	0.06	0.12	0.18	0.22	0.17	0.12	0.06	0.04	0.01	0

- 如果假定红色粒子和主流体之间除了颜色的差别以外，其余所有性质都完全相同，那么就可以认为这100个粒子的停留时间分布就是主流体的停留时间分布。

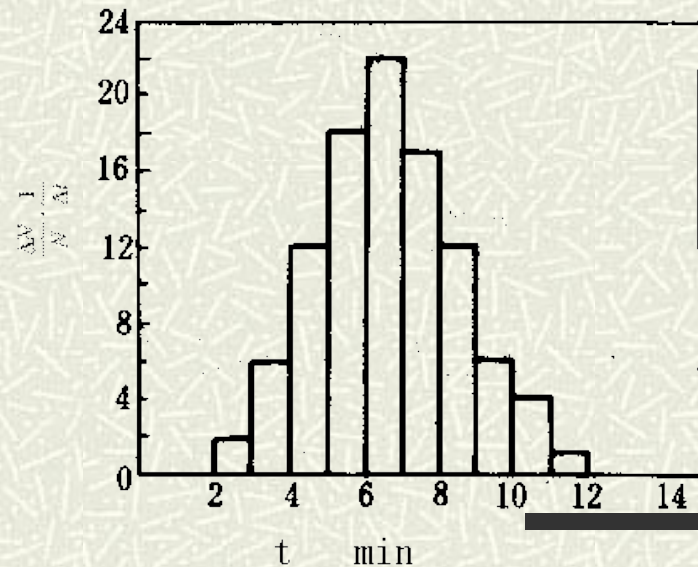
# 停留时间分布的数学描述

$$\frac{\Delta N}{N} = \frac{\text{停留时间为 } t \rightarrow t + \Delta t \text{ 的物料量}}{t = 0 \text{ 时瞬间进入反应器的物料量}}$$

以时间  $t$  为横坐标，出口流中红色粒子数为纵坐标，将上表作图：



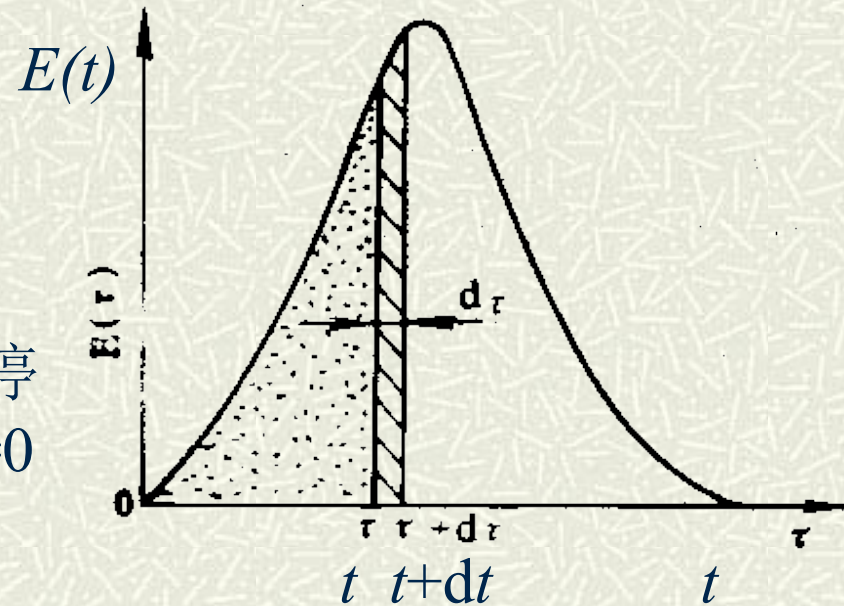
若以停留时间  $t$  为横坐标， $\frac{\Delta N}{N} \cdot \frac{1}{\Delta t}$  为纵坐标作图，则每一个长方形的面积为  $\frac{\Delta N}{N}$  即表示停留时间为  $t \rightarrow t + \Delta t$  的物料占总进料的分率。



# 停留时间分布的数学描述

- ▣ 假如示踪剂改用红色流体，连续检测出口中红色流体的浓度，如果将观测的时间间隔缩到非常小，得到的将是一条连续的停留时间分布曲线。

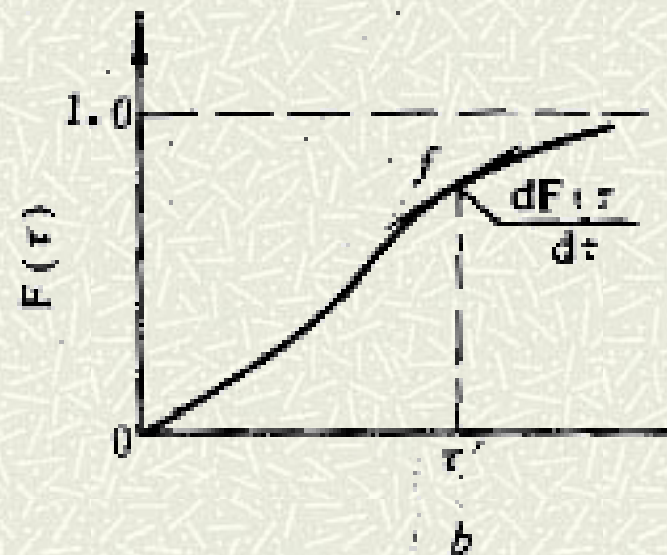
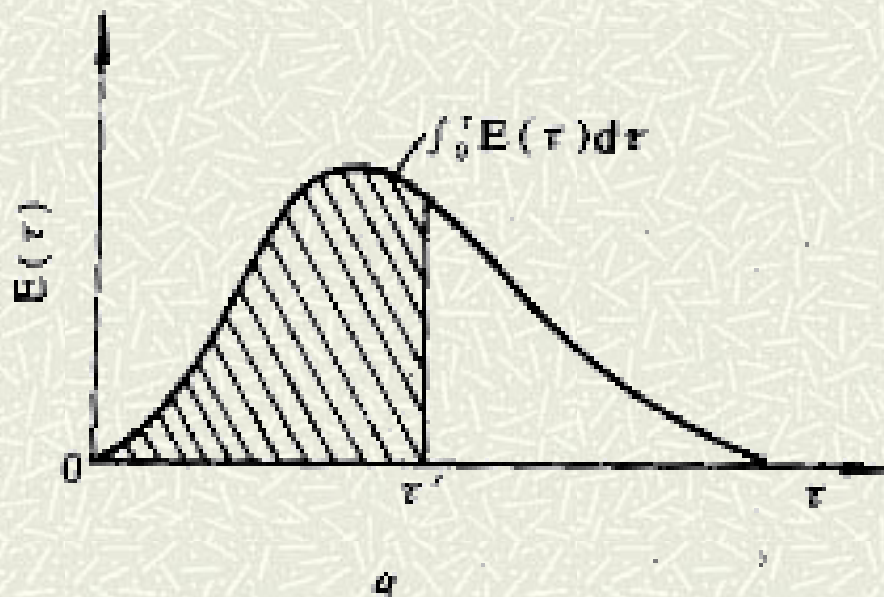
图中曲线下微小面积 $E(t)dt$ 表示停留时间在 $t$ 和 $t+dt$ 之间的物料占 $t=0$ 时进料的分率。



# 停留时间分布的数学描述

- 停留时间分布密度  $E(t)$ : 同时进入反应器的  $N$  个流体质点中, 停留时间介于  $t$  与  $t+dt$  间的质点所占分率  $dN/N$  为  $E(t)dt$ .
  - $E(t)$  曲线下的全部面积代表不同停留时间的物料占进料分率的总和。
  - $E(t)$  归一
- 停留时间分布函数  $F(t) = \int_0^t E(t) dt$ : 停留时间  $0-t$  范围内的物料 (停留时间小于  $t$  的质点) 占进料的分率。
  - 有:
    - $t=0, F(t)=0, t=\infty, F(t)=1$   $F(t)$  是单调增函数

# 停留时间分布的数学描述



在某一时间 $t$ 时， $E(t)$ 和 $F(t)$ 之间的关系为：

$$F(t) = \int_0^t E(t) dt \quad E(t) = \frac{dF(t)}{dt}$$

# 停留时间分布的数学描述

## 二、停留时间分布的数字特征

✚ 研究不同流型的停留时间分布，通常是比较它们的统计特征值。  
常用的特征值有两个：

- 数学期望—平均值
- 方差—离散程度

✚ 平均停留时间

$$t_m = \frac{V_R}{V}$$

- 它是指整个物料在设备内的停留时间，而不是个别质点的停留时间。
- 不管设备型式和个别质点的停留时间，只要反应体积与物料体积流量比值相同，平均停留时间就相同。



# 停留时间分布的数学描述

■ 数学期望：所有质点停留时间的“加权平均值”

$$t_m = \hat{t} = \frac{\int_0^{\infty} tE(t)dt}{\int_0^{\infty} E(t)dt} = \int_0^{\infty} tE(t)dt = \int_0^{\infty} t \frac{dF(t)}{dt} dt = \int_0^1 t dF(t)$$

- $E(t)dt=dF(t)$
- $F(t)$ : 所有停留时间为0— $t$ 的质点所占的分率
- $F(t+dt)$ : 所有停留时间为0— $t+dt$ 的质点所占的分率
- $dF(t)=F(t+dt)-F(t)$
- $dF(t)$ : 所有停留时间为 $t$ — $t+dt$ 的质点所占的分率

# 停留时间分布的数学描述

- 对于离散型测定值，可以用加和代替积分值

t	t <sub>1</sub>	t <sub>2</sub>	t <sub>3</sub>	.....
E(t)	E(t <sub>1</sub> )	E(t <sub>2</sub> )	E(t <sub>3</sub> )	.....

$$\hat{t} = \frac{\sum tE(t)\Delta t}{\sum E(t)\Delta t}$$

- 在等时间间隔取样时：

$$\hat{t} = \frac{\sum tE(t)}{\sum E(t)}$$

# 停留时间分布的数学描述

- 方差：各个物料质点停留时间 $t$ 与平均停时间 $\hat{t}$ 差的平方的加权平均值。

$$\sigma_t^2 = \frac{\int_0^{\infty} (t - \hat{t})^2 E(t) dt}{\int_0^{\infty} E(t) dt} = \int_0^{\infty} (t - \hat{t})^2 E(t) dt = \int_0^{\infty} t^2 E(t) dt - \hat{t}^2$$

- 方差是停留时间分布离散程度的量度
- 方差越小，越接近平推流
- 对平推流，各物料质点的停留时间相等，故  $t = \hat{t}$  方差为零。

# 停留时间分布的数学描述

■ 如果是离散型数据，将积分改为加和：

$$\sigma_t^2 = \int_0^{\infty} t^2 E(t) \Delta t - \hat{t}^2$$

■ 取样为等时间间隔时：

$$\sigma_t^2 = \frac{\sum (t - \hat{t})^2 E(t) \Delta t}{\sum E(t) \Delta t} = \frac{\sum t^2 E(t) \Delta t}{\sum E(t) \Delta t} - \hat{t}^2 = \frac{\sum t^2 E(t)}{\sum E(t)} - \hat{t}^2$$

# 停留时间分布的数学描述

■ 对比时间（无因次时间）：

$$\theta = \frac{t}{t_m} = \frac{\hat{t}}{t}$$

■ 平均对比时间：

$$\theta = \frac{\hat{t}}{t_m} = 1$$

■ 停留时间为 $t$ 时，  
此时：

，因此， $\theta$ 和 $t$ 一一对应，且有： $F(\theta) = F(t)$ ，

$$E(\theta) = \frac{dF(\theta)}{d\theta} = \frac{dF(t)}{d(t/t_m)} = t_m \frac{dF(t)}{dt} = t_m E(t)$$

■ 归一性：

$$\int_0^{\infty} E(\theta) d\theta = 1$$

# 停留时间分布的数学描述

•用 $\theta$ 表示的方差:

$$\sigma_t^2 = \int_0^{\infty} (t - \hat{t})^2 E(t) dt$$

$$\begin{aligned}\sigma_{\theta}^2 &= \int_0^{\infty} (\theta - 1)^2 E(\theta) d\theta \\ &= \int_0^{\infty} \theta^2 E(\theta) d\theta - 2 \int_0^{\infty} \theta E(\theta) d\theta + \int_0^{\infty} E(\theta) d\theta \\ &= \int_0^{\infty} \left( \frac{t}{t_m} \right)^2 t_m E(t) \frac{1}{t_m} dt - 2 \int_0^{\infty} \frac{t}{t_m} t_m E(t) \frac{1}{t_m} dt + 1 \\ &= \frac{1}{t_m^2} \int_0^{\infty} t^2 E(t) dt - \frac{2}{t_m} \int_0^{\infty} t E(t) dt + 1 \\ &= \frac{1}{t_m^2} \int_0^{\infty} t^2 E(t) dt - 1\end{aligned}$$

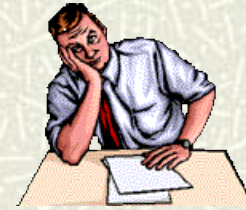
$$\therefore \sigma_{\theta}^2 t_m^2 = \int_0^{\infty} t^2 E(t) dt - t_m^2 = \sigma_t^2$$

$$\therefore \sigma_{\theta}^2 = \sigma_t^2 / t_m^2$$



# 停留时间分布的实验测定

描述停留时间分布的两个函数： $\left\{ \begin{array}{l} \text{停留时间分布密度} \\ \text{停留时间分布函数} \end{array} \right.$



应答技术：

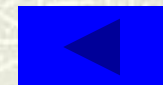
- 用一定的方法将示踪剂加到反应器进口，然后在反应器出口物料中检验示踪剂信号，以获得示踪剂在反应器中停留时间分布的实验数据。

选择示踪剂的原则



测定常用方法：

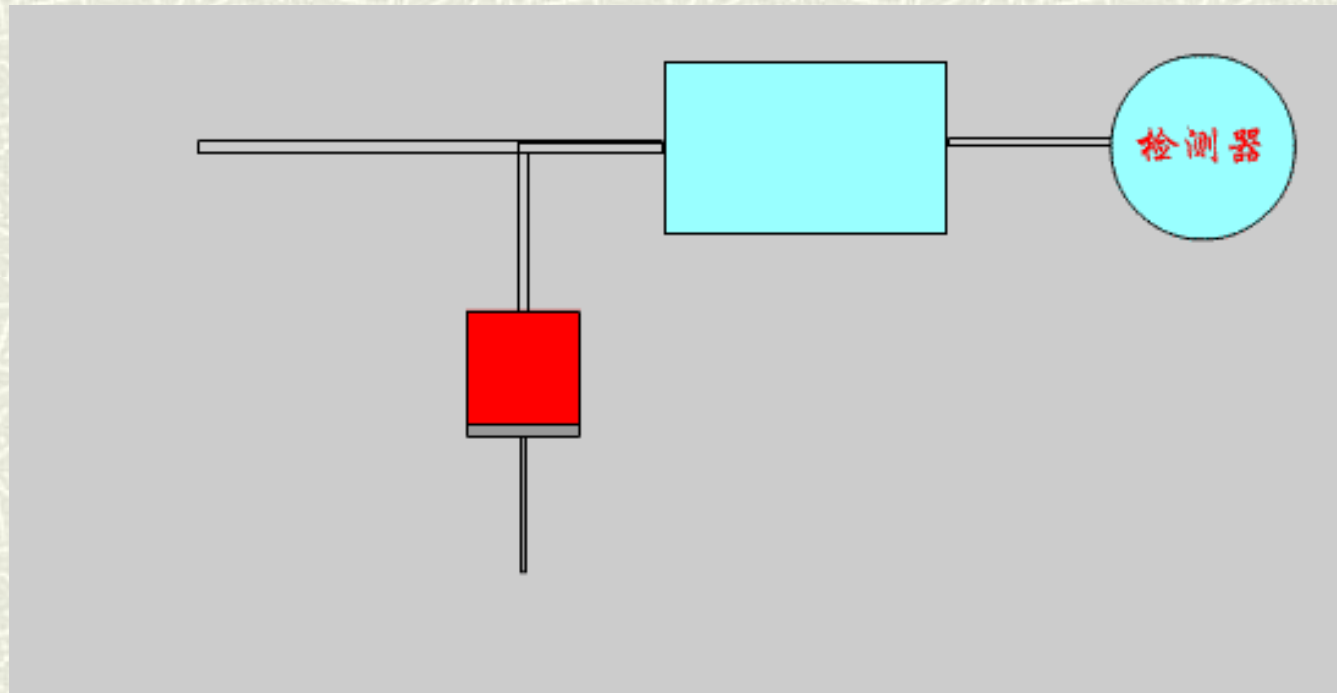
- 脉冲法
- 阶跃法



# 脉冲法

## 方法概述

- 使物料以稳定的流量 $V$ 通过体积为 $V_R$ 的反应器，然后在某个瞬间 $t=0$ 时，用极短的时间间隔 $\Delta t_0$ 向物料中注入浓度为 $C_0$ 的示踪剂，并保持混合物的流量仍为 $V$ ，同时在出口处测定示踪剂浓度 $C$ 随时间 $t$ 的变化。





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/078106041040006126>