

23. 기계적 분리



단위 조작의 분리기구 또는 조작원리에 의한 분류

① 서로 다른 상간의 물질이동에 의한 분리조작 : 증발, 증류, 흡수, 흡착 등

=> 액체나 기체의 혼합계를 대상

② 기계적인 기구에 의한 분리조작 : 체분류, 여과, 원심분리, 집진 등

=> 고체, 특히 분립체 및 분산계를 대상 => 「기계적 분리」라고 총칭

23-1 분리효율

각종 분리조작의 가능성이나 분리장치의 성능 등을 정의

23-1-1 종합분리효율

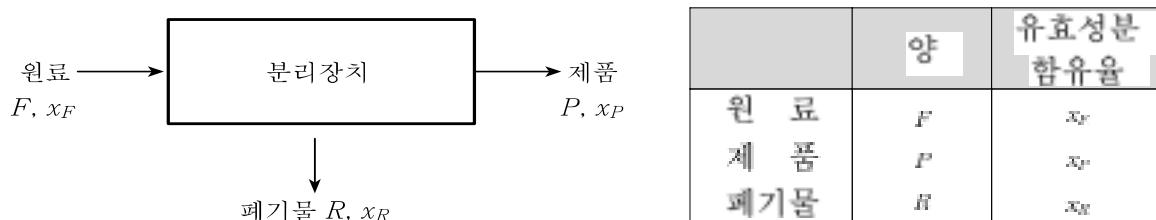


그림 23-1 2성분계의 분리공정

물질수지 :

$$F = P + R \quad (\text{전량의 수지})$$

$$F x_F = P x_P + R x_R \quad (\text{유용성분의 수지})$$

원료에 대한 제품의 비율을 y , 유용성분의 비율을 r° 이라고 하면

$$y = \frac{P}{F} = \frac{x_F - x_R}{x_P - x_R} \quad (23.1)$$

$$r = \frac{x_P P}{x_F F} = \frac{x_P (x_F - x_R)}{x_F (x_P - x_R)} \quad (23.2)$$

r : 유용성분 회수율 => 값이 클수록(즉, r 의 값이 1에 가까울수록) 유용성분의 회수율이 좋게 된다. 전혀 분리가 안되는 경우에도 $r=1^\circ$ 으로 이 r 만으로 분리의 좋고 나쁨을 결정할 수는 없음.

제품 중에 혼입된 불요성분의 원료 중의 불요성분에 대한 비율을 w 라고 하면

$$\text{원료 중의 불요성분의 양} = (1-x_F)F$$

$$\text{제품 중의 불요성분의 양} = (1-x_P)P$$

식 (23.1)과 연립시켜

$$w = \frac{(1-x_P)P}{(1-x_F)F} = \frac{(1-x_P)(x_F - x_R)}{(1-x_F)(x_P - x_R)} = \frac{(1-x_P)}{(1-x_F)} y$$
(23.3)

w : 불요성분 혼입률이라고 한다. w 가 0에 가까울수록 좋은 분리 $\Rightarrow w=0$ 으로 하는 것을 실제로는 거의 불가능하므로 결국 r 과 w 를 동시에 고려

$(r-w)$: 종합분리효율이라 하면

$$\eta = r-w = \frac{x_P}{x_F} y - \frac{(1-x_P)}{(1-x_F)} y = \frac{y(x_P - x_F)}{x_F(1-x_F)}$$
(23.4)

23-1-2 부분회수율

원료를 몇 개의 미소한 입자자를 범위로 나누고

m_F : 각각의 범위에 속하는 부분의 질량

P_F : 회수 또는 분리된 부분의 질량

$(P_F/m_F) \times 100$ 을 부분회수율 [%]

그림 23-2(a) : 여러 가지 입자자를 D_p 에 대해서 플롯

그림 23-2(b) : 어느 입자자를 D_p 에서의 부분회수율이 100%일 때 부분회수율 곡선은 수직 \Rightarrow 이 곡선이 경사 정도에 의해서 분리의 예민

표시법 : ① 부분회수율 50%에 상당하는 지름, 즉, 50% 입자자를 상당하는 점에서의 곡선의 경사를 이용. ② 25% 입자자를과 75% 입자자를 상당하는 곡선상의 두 점을 이은 직선의 경사를 이용.

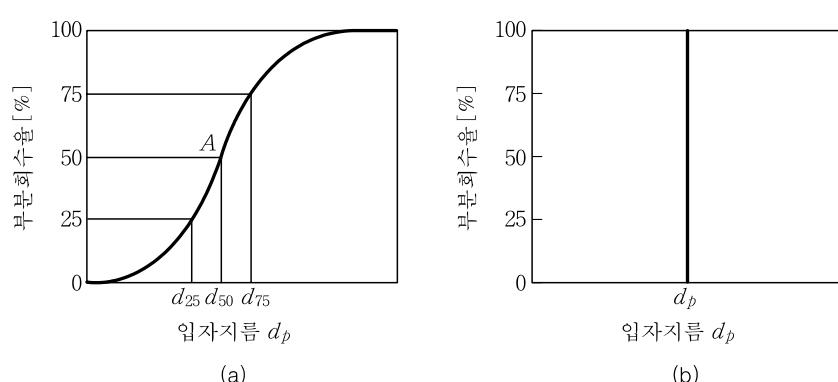


그림 23-2 부분회수율 곡선

23-2 체분류(선택)

23-2-1 체분류기의 종류

- (1) 막 대 체
 - (2) 회 전 체
 - (3) 동 요 체
 - (4) 진 동 체

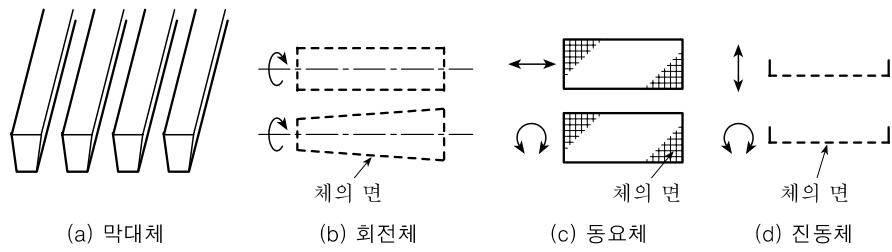


그림 23-3 여러 가지 체

23-2-2 체의 종류

[1] 체눈의 모양에 의한 분류

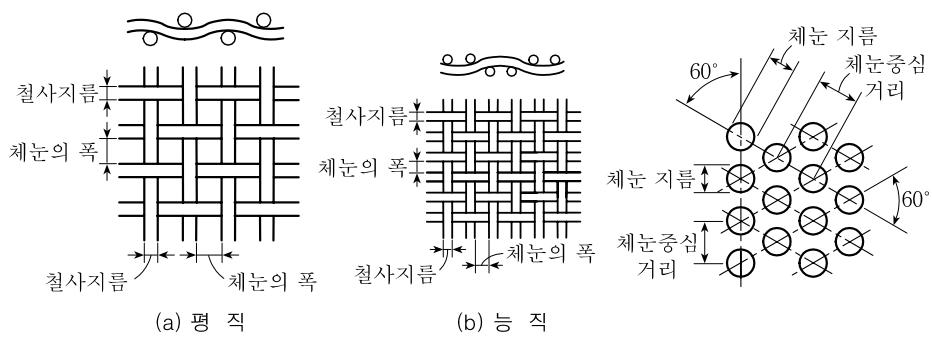


그림 23-4 체눈의 모양

망목체 : 경량이지만 수명이 짧음

다공판체 : 튼튼하지만 비교적 무거워 취급이 힘듬.

[2] 재질에 의한 규칙

금속제의 장, 철합금, 동합금 등과 합성섬유, 전자 등

23-3 분 급

분급 : 유체 중에서의 입자의 침강속도 또는 운동속도의 차이를 이용해서 분립체를 입자지름 또는 밀도가 다른 입자군으로 분리하는 조작

23-3-1 습식분급

【1】 기계적 분급

분립체와 물을 혼합시켜 큰 통 안에 일정 유량으로 공급하고 침강하는 거친 입자는 일정한 간격으로 기계적으로 배출시키는 것과 동시에 물에 현탁한 미립자는 물과 같이 연속적으로 일류시킴. 도르(dorr)분급기(또는 rake 분급기)

【2】 수력분급

원액을 아래 또는 수평으로 흘리고 아래에서 가압된 물을 송입해서 그 수력에 견디고 알맞는 입자군과 물의 흐름과 같이 일류하는 입자군으로 분리. 수력분급기의 에이며, 도토의 정제, 전분의 정제 등에 이용

기계적인 분급 => 거친 입자에 가는 입자가 부착되는 것을 피하기 어려움

수력분급 : 부착 방지할 수 있으므로 깨끗한 분리

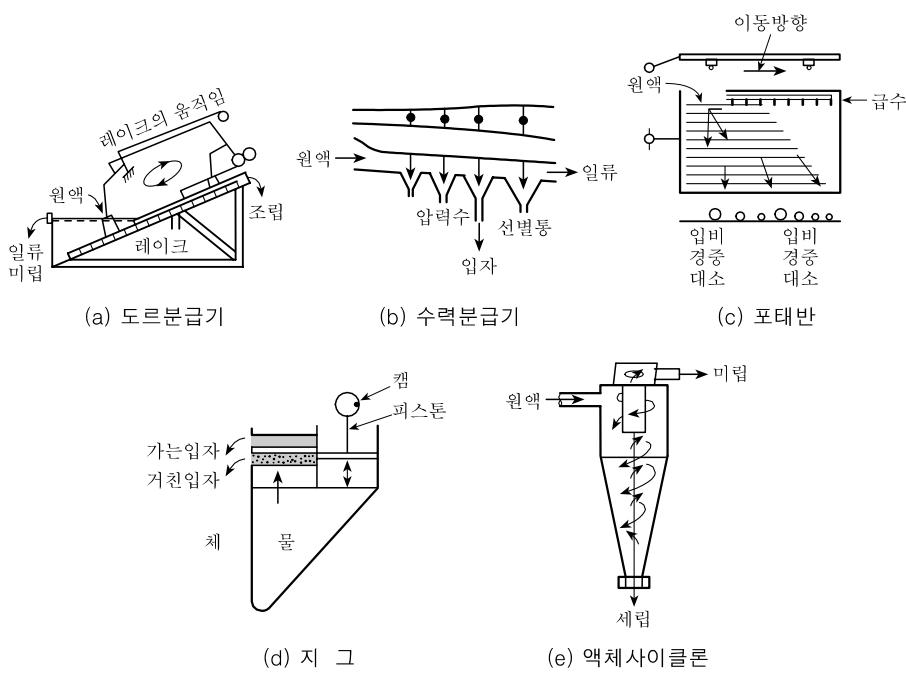


그림 23-5 습식분급기

23-3-2 건식분급

건식분급 : 체분류에서는 분류되지 않는 미세한 입자군을 분리하는 경우.

문제점 : 입자가 작을수록 기벽에의 점착이나 입자의 응집 등 분리를 방해하는 현상이 현저하므로 단지 중력이나 부력 등에 의한 분리는 곤란 => 원심력을 이용

【1】 미크론 세퍼레이터 => 회전체형 건식분급

입자군+공기, 아래쪽 송입 => 고속 회전하는 회전자(로터)에 의한 원심력 =>

거친 입자는 장치 벽에 충돌해서 응집되어 아래

미립분은 회전자의 중심부에 흡인되는 공기류에 따라 장치의 위

특징 : 원심력과 중심부로 향하는 공기류의 압력과의 균형에 의해 분리가 이루어지므로 이원적인 조절이 가능하고 분리능력이 큼.

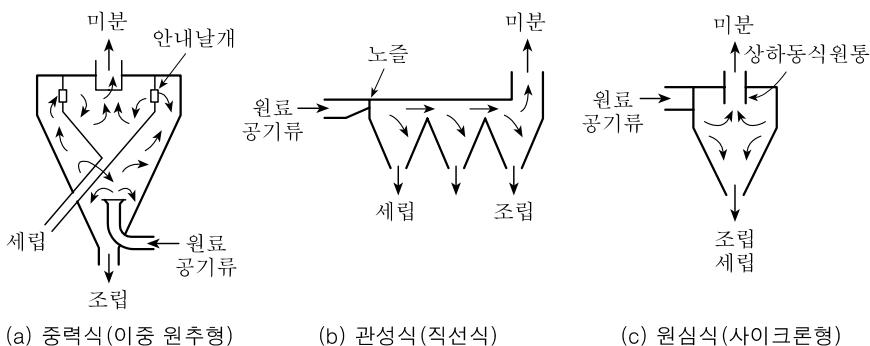


그림 23-6 주요한 건식분급기(역학적 원리별)

【2】 에어 세퍼레이터 그림 23-6(c)

원료는 위쪽의 회전축의 주변에서 공급 => 고속으로 회전하는 분리판에 의한 원심력 =>

비교적 거칠고 큰 입자군은 안쪽의 벽면부근에 강한 힘으로 운반되고 응집되어 침강

미립자군은 위쪽의 날개차의 순환류에 따라 바깥쪽의 통의 벽부근에서 응축, 침강

【3】 기 타

중력, 관성력, 자력 등을 이용하는 방법

23-4 여과

여과(filtration) : 다공성의 물질로 만들어진 격벽을 통해서 혼탁액에서 고체 미립자를 분리하는 조작

여재 : 여과에 쓰이는 다공성의 물질을 여재,

케이크(cake) : 여재 위에 퇴적하는 고체물질

여액 : 고체가 분리된 액체

여과조제 : 여과를 하기 쉽게 하기 위해 원래의 혼합물에 혼입하는 물질

23-4-1 여과의 종류

[1] 여과에 쓰이는 힘의 종류에 의한 분류

중력여과 : 혼탁액에 중력만이 작용하는 경우

압력여과 : 혼탁액에 기계적으로 압력을 가하는 경우

진공여과 : 여액층을 감압하는 경우(=감압여과)

여과면에 작용하는 힘의 세기 : 압력여과 > 진공여과 > 중력여과

[2] 외부여과와 내부여과

외부여과 또는 표면여과 : 여과가 주로 여재의 표면에서 되는 경우

내부여과 : 여과가 여재층의 내부에서 되는 경우

[3] 케이크 여과와 청진여과

케이크 여과 : 케이크를 얻는 것이 주목적인 경우 또는 혼탁액 중의 고형분이 비교적 많은 경우의 여과

청진여과 : 혼탁액 중의 고형분의 양이 비교적 적은 경우 => 응집제나 흡착제 등의 여과조제를 병용

[4] 그 외의 분류

- 정압여과 : 대략 일정한 압력하에서 이루어지는 여과
- 정속여과 : 대략 일정량의 여액을 얻는 여과
- 회분여과 : 회분식의 여과로서 현재 이 방식이 많음.
- 연속여과 : 연속식으로 비교적 거칠고 점착성이 적은 케이크에 대해서 여러 가지 방식이 고안되고 있음.

23-4-2 여과에 관한 기초적인 고찰

여과속도 u [$m^3/s \cdot m^2$] :

$$u = \frac{dv}{d\theta} = \frac{g_c \Delta P}{r \mu} \quad (23.5)$$

여기서 ΔP : 케이크 및 여재를 통한 압력강하 [kg/m^2]

μ : 여액의 점도 [$kg \cdot m/s$]

g_c : 중력환산계수 $9.80665 [kg \cdot m/kg \cdot s^2]$

r : 비례상수 [l/m]

v : 단위 여과면적 ($1m^2$)을 통과하는 여액량을 [m^3/m^2]

θ : 여과시간 [s]

비례상수 r :

$$r = r_m(\text{여재의 저항}) + r_c(\text{케이크의 저항}) \quad (23.6)$$

$$u = \frac{dv}{d\theta} = \frac{\Delta P g_c}{(r_m + r_c)\mu} \quad (23.7)$$

○ r_m 은 시간에 따라 변화가 없지만 r_c 는 케이크의 증가에 따라 증대하여 결국 r_m 보다도 상당히 크게 됨

케이크 중 고형분의 양을 W [kg], 여과면적을 A [m^2]라고 하면

$$r_c = \alpha(W/A) [l/m] \quad (23.8)$$

비례상수 α [m/kg] : 물질 특유의 상수로서 여과의 비저항

압축성 물질 : a 가 압력에 따라 변하는 물질

비압축성 물질 : a 가 압력에 따라 변화하지 않는 물질

23-4-3 주요한 여과기

공업적 여과기 : 중력에만 의한 것보다 압력식 또는 진공식이 많음

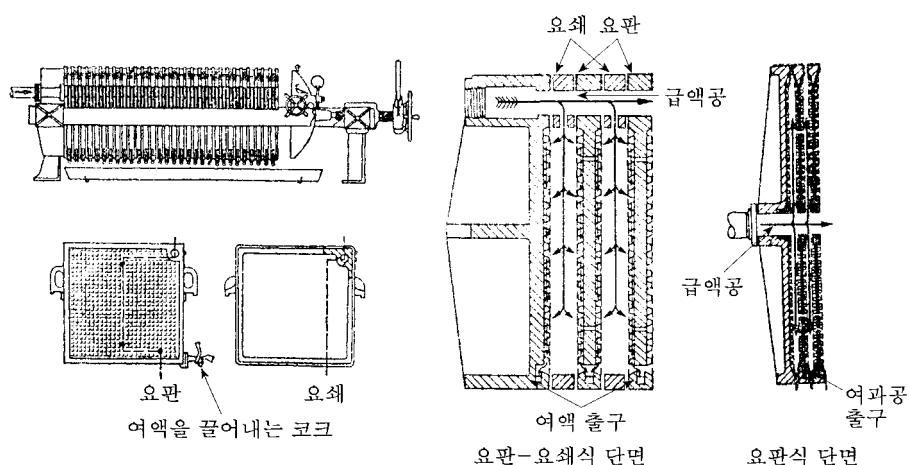


그림 23-7 압여기

【1】 압여기 => 필터 프레스, 그림 23-7

특징 : 구조가 간단하고 용량에 융통성이 있으며, 수명이 길며, 가장 널리 보급

종류 : 요판, 요쇄식과 요판식이 있지만, 요판식은 케이크의 양이 비교적 적은 경우에만 사용.

【2】 혈상 여과기 => 그림 23-8

특징 : 압여기의 요판, 요쇄 대신에 여엽과 이것을 다수 수용하는 원통형 용기를 쓴 것으로 여

액의 채취가 주목적인 경우에 많이 사용.

조업방식 :

- 압여기는 회분식이지만 이 방식은 여과와 수세방향을 반대로 하면 연속적으로 작업
- 외기와의 차단, 보온이 필요한 경우에도 이 방식이 편리하지만 그 구조상, 특히 고압이 될수록 값이 높아지는 결점

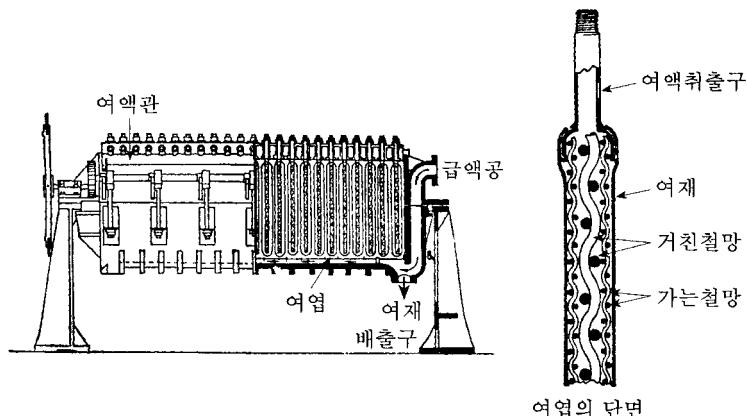


그림 23-8 엽상여과기

[3] 회전원통형 친공여과기 => 그림 23-9, 오리버 여과기

특징 :

- 여과 원통이 1회전하는 사이에 여과, 수세, 건조, 긁어내기 등 연속적 조작
- 대량처리에 적당하지만 진공식이므로 압력이라는 점에 한계

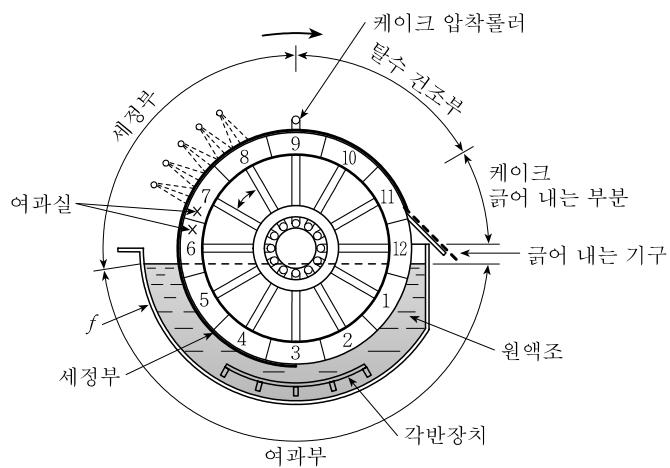


그림 23-9 오리버 여과기

[4] 회전원관식 친공여과기 => 그림 23-10, 미국식 여과기

특징 : 압여기에 대한 엽형 여과기와 같이 원통형 여과기의 여과면을 증대.

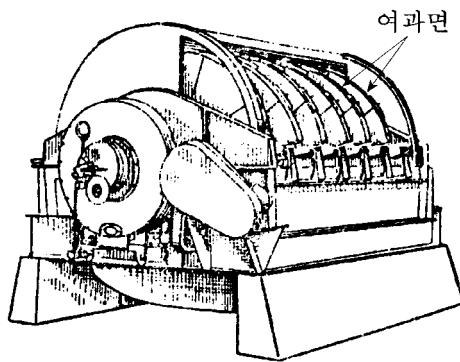


그림 23-10 회전원관식 전공여과기

23-5 원심분리

원심분리 : 침강, 여과 등의 중력 대신에 원심력을 이용한 분리법, 강력하고 고능률

23-5-1 원심효과

질량 m [kg]의 물체가 반지름 r [m]의 원주상을 ω [rad/s]의 각속도로 회전할 때 원심력 F_c [Kg] :

$$F_c = \frac{r\omega^2 m}{g_c} \quad (23.9)$$

원심효과 : 침강·여과 등의 조작을 중력 대신에 원심력으로 하는 경우의 효과의 기준
실용적인 Z 의 범위는 1000~60,000 정도

$$Z = \frac{\text{원심력}}{\text{중력}} = \frac{F_c}{m\left(\frac{g}{g_c}\right)} = \frac{r\omega^2}{g} = \frac{4\pi^2 r n^2}{3600 g} \approx \frac{r n^2}{900} [-] \quad (23.10)$$

여기서 n : 회전수 [rpm]

○ 입자의 중력장에서 침강속도가 u_{tg} [m/s]이면 원심효과가 Z 의 원심력장에서 침강속도 u_{tc} [m/s] :

$$u_{tc} = Z u_{tg}$$

23-5-2 주요한 원심분리기

【1】 원통형 원심침창기 => 그림 23-11, 샤프레스형

볼의 지름은 5~10 cm 정도, 회전수는 15,000~50,000 rpm, 원심효과는 13,000~60,000 정도.

【2】 분리판형 원심침강기 => 그림 23-12, 드래블형

총지름 30~50 cm, 회전수 5000~6000 [rpm], 원심효과 7000 정도

능력 : 샤프레스형에 비해서 원심효과는 적지만 처리능력은 비교적 큽.

특징 : 분리판이 보통 1 mm 이하의 미소한 간격으로 장치 => 경액, 중액이 충류로 되어 분리효과를 높여줌.

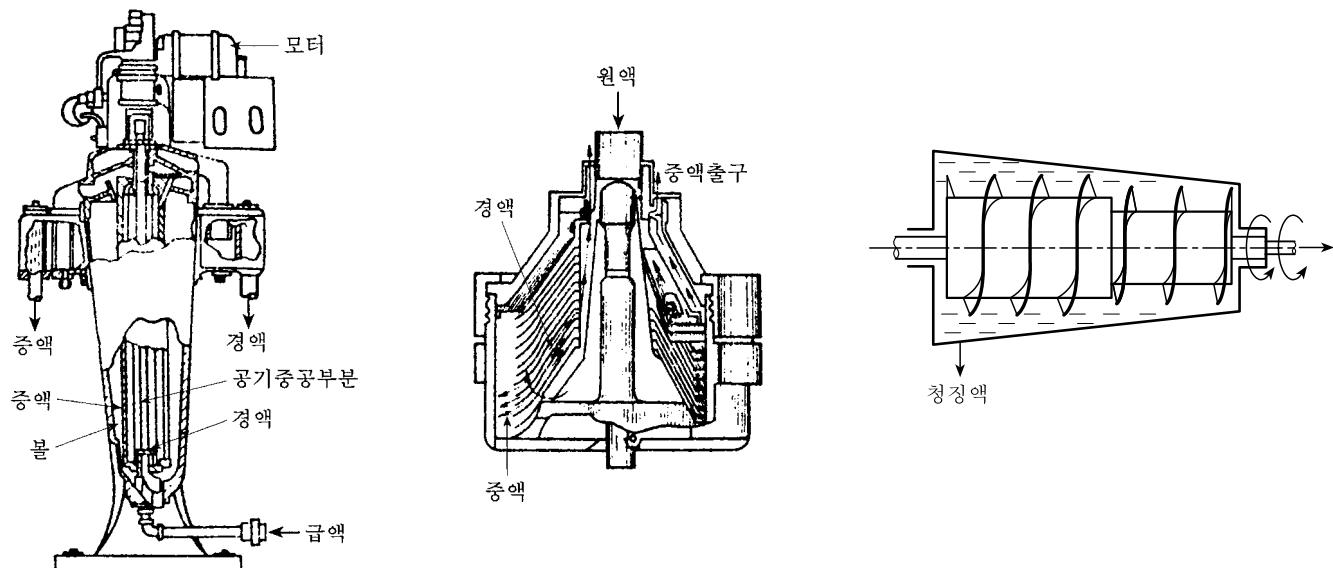


그림 23-11 샤프레스 그림 23-12 드래블 원심분리기 그림 23-13 수평축형 데켄터

【3】 원심결사기(데켄터) => 그림 23-13, 수평축형

특징 : 샤프레스형, 드래블형은 고형분이 많은 혼탁액의 처리에는 적합하지 않지만 데켄터는 다양한 고형물을 포함한 액의 처리에 알맞음. 원심효과는 500~2000 정도.

【4】 원심여과기 => 그림 23-14, 바스켓형 분리기

원심여과기 : 여과장치를 비치한 원심분리기

특징 : 회전축의 방향에 따라 수직식, 수평식의 구별이 있고 수직식은 소규모 회분식의 경우에, 수평식은 비교적 대규모인 연속식의 경우에 알맞음.

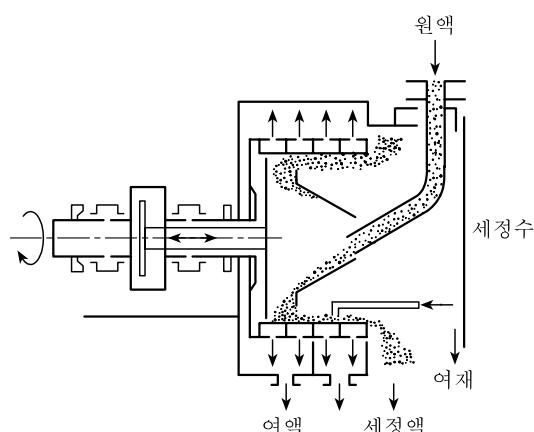


그림 23-14 수평축형 원심여과기

23-6 집 진

분진 또는 더스트 : 기체 중에 고체 미립자군이 부유되어 있는 혼합계
집진 : 더스트 중에서 고체 미립자를 포집하는 분리조작

23-6-1 사이클론

사이클론 : 기체가 원통상의 용기 내를 고속으로 회전하면 그 중에 포함된 고체 미립자는 원심력 때문에 기체의 주변에 침강하는 현상을 이용한 집진장치

포집 미립자 : $20\sim 5\mu$

선회기류의 주속도를 v [m/s], 반지름을 $r (=D_c/2)$ [m]라고 하면

$$Z = \omega^2 r / g, u = v / r = 2v/D_c \text{에서}$$

$$Z = \frac{2v^2}{g D_c} \quad (23.11)$$

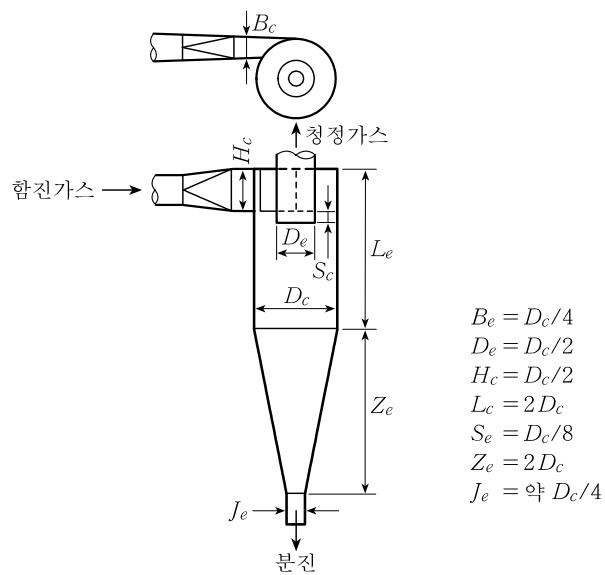


그림 23-15 사이클론의 표준적 치수

분리효율(사이클론의 경우는 원심효과에 거의 비례) :

송풍속도를 크게, 통지름을 작게 할수록 좋지만 v 가 너무 크면 일단 침강한 미립자가 재차 비산·유동

멀티클론 : 대량의 분진을 취급하는 공장(예를 들면, 시멘트 공장)에서는 소형의 사이클론을 다수 병렬로 설치

23-6-2 스크러버

스크러버 : 더스트를 물 또는 기타 액체와 접촉시킴으로써 고체 미립자를 포집하는 장치 => 집진효율이 높음.

[1] 물 제트 스크러버 => 그림 23-16

함진가스를 물의 분류(제트)로 흡인해서 고체 미립자를 수중에 포집하 => 수중에 포집된 고체 미립자는 침강조 기타에서 분리되고 사용한 물은 순환펌프에 의해서 다시 이용.

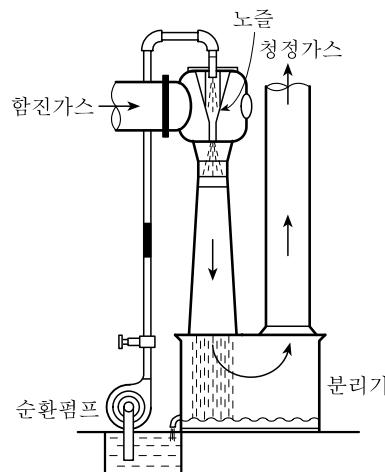


그림 23-16 물 제트 스크러버

[2] 사이클론 스크러버 => 그림 23-17

특징 : 사이클론 내부에는 그 중심 축방향으로 다수의 분수구멍을 비치한 원판이 삽입되어 있고 이 원판에서 분사된 액적과 더스트의 충돌에 의해서 고체 미립자를 잡아서 사이클론의 분리효과를 높인 것이다.

범위 : 입자지름이 2μ 정도되는 미립자의 포집에 쓰이지만 노즐, 수압, 풍량 등의 조절에 따라 1μ 정도 포집.

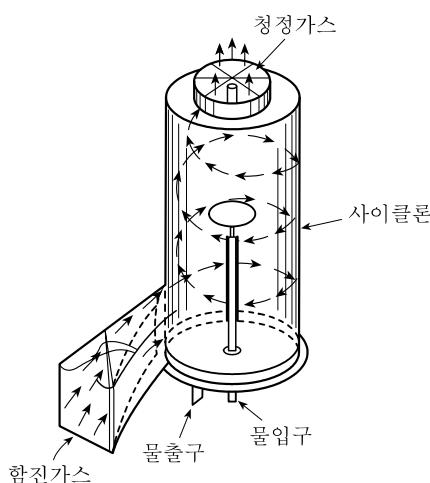


그림 23-17 사이클론 스크러버

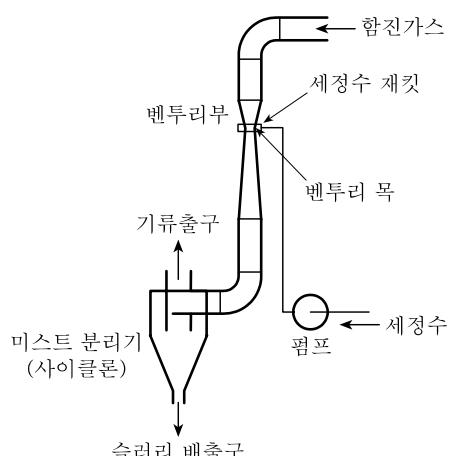


그림 23-18 벤투리 스크러버

【3】 벤투리 스크러버 => 그림 23-18

특징 : 사이클론의 앞에 벤투리관을 설치하고 벤투리관 경부의 고속부분에 물을 주입하는 방식으로서 사이클론에 의한 포집효과를 높임.

효과 : ①기류의 고속부에서 주입된 물이 미립화되고 더스트와의 접촉, 충돌기회가 많아짐.
② 벤투리관의 확대부에서 기체, 액체, 고체의 3상의 혼합계가 난류로 되어 고체 미립자의 응집, 액적에의 부착 등이 한층 촉진.

범위 : 0.1~1 μ 정도의 미립자

23-6-3 여과에 의한 집진

- o 포대에 의한 방법과 고체 미립자나 섬유 등의 여과의 충전충에 의한 방법
=> 넓은 범위 입자지름에 걸쳐서 사용.
- o 이외에도 전기, 음파, 자성력, 기타에 의한 방법이 있음.

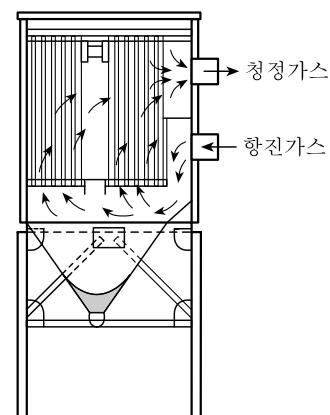


그림 23-19 백 필터