

# 活性汚泥法의 設計, 施工, 管理技術 (II)



前 在 榮

&lt;富源建設(株) 常務理事&gt;

**— 目 次 —**

I. 序 說
II. 概 要
III-1. 活性汚泥法의 工程과 原理
III. 活性汚泥法의 設計
III-1. 流量 및 水質調査
III-2. 設計前 考慮할 點
III-3. 廢水處理施設 設計
IV. 廢水處理施設의 施工
V-1. 施工計劃
V-2. 構造物工事 및 計裝類 設備工事
V. 廢水處理施設管理
V-1. 汚泥의 培養
V-2. 活性汚泥의 機能
V-3. 活性汚泥의 代謝(Metabolism)
V-4. 汚泥負荷와 BOD 除去率
V-5. 汚泥負荷와 汚泥增殖量
V-6. 廐水處理施設의 運轉
VI. 結 語

**III-3 廐水處理施設 設計**

廢水處理를 為한 活性汚泥法의 設計는 主된 機能이 汚泥를 培養해서 沈澱處理하는 活性汚泥處理와 曝氣槽에서 原水의 流入 BOD 負荷를 줄이고 懸濁固形物을 除去시키기 위한 物理的 處理機能으로 크게 나누어 設計할 수 있다.

**1) 物理的 處理施設 設計**

廢水는 非溶解性 物質을 除去하기 위한 施設로서 주로 스크린(Screen), 沈砂池 또는 油水分離槽, 流量調整槽, PH調整槽와 沈澱槽로 나눌 수 있다.

**가. 스크린(Screen)**

스크린을 設置하는 것은 廐水가 集水槽로 流入될 때 Screen을 通過하는 동안 浮遊物을 除去하여 Pump等의 각종 機械들의 故障을 防止하고, 水路가 막히는 것을 防止하는 것으로서 廐水處理의 첫 단계인 것이다.

스크린 크기는 廐水量과 水路의 幅 스크린 사이의 간격 및 浮遊物의 量에 依해 決定되며, Screen에서의 流速은 設置前面에서  $0.5 \text{ m/sec} \sim 1 \text{ m/sec}$  으로 주는 것이 좋다.

스크린의 設計는 kirschner의  $h_L = \beta \left(\frac{S}{b}\right)^{\frac{V^2}{2g}} \sin\alpha$  식을 이용하여 計算한다. 여기서  $h_L$  = 損失水頭( $m$ ),  $S$  = 물의 흐름에 對한 棒의 幅,  $b$  = 目의 有效 間隔,  $V$  = 流速,  $\alpha$  = 水平面에 對한 Screen 設置 角度,  $\beta$  = 形狀系數

스크린의 設置角度는 水平方向에 對하여  $70^\circ$ 幅은  $70 \sim 400 \text{ mm}$  정도로 한다. K공장의 경우는 球動裝置:  $0.75 \text{ KW} \times 3.0 \text{ rpm} \times 220 \text{ V}$ , 材質: SUS-304, 流速:  $0.75 \text{ m/sec}$ 로 設置하기로 했다.

**나. 油水 分離槽**

流入水를 一次 Screening 하고나면 廐水中에 含有된 油脂를 除去하는 工程도 매우 重要하다. 油脂는 廐水中의 油脂含量이 많고 程度에 따라 油水分離槽를 別途 設置하는 경우가 있고 그 量이

적은 경우에는曝氣槽로 바로流入시켜處理할 수 있으며, 油脂의 性狀에 따라水面에 浮上하는 油脂, sludge 와 結合하여沈澱하는 油脂, Emulsion 狀態下의 油脂, 重油, Tar 類等이 있다. 그 處理施設로서는 油脂 狀態에 따라沈降分離와 浮上分離로 大別하며沈降分離에 對하여는 後述하고, 浮上分離에 대해 살펴보면, 우선 Stokes 의 浮上速度의 式으로 그 原理를 理解해야 한다.

$$V_r = \frac{g}{18\mu} (\rho_w - \rho_o) d^2$$

$V_r$  = 油滴의 浮上速度 ( $\text{cm} / \text{s}$ )

$g$  = 重力의 加速度

$\mu$  = 물의 粘度

$d$  = 油滴의 直徑 ( $\text{cm}$ )

$\rho_w$  = 물의 密度 ( $\text{g} / \text{cm}^3$ )

$\rho_o$  = 油滴의 密度 ( $\text{g} / \text{cm}^3$ )

2 裝置로서는 平行板을 利用한 浮上分離, API 油水分離裝置 (American Petroleum Institute), PPI 油水分離裝置 (Parallel Plate Interceptor) 와 C.P.I 裝置 (Corrugated Plate Interceptor) 等이 利用된다. K工場의 경우 空氣浮上시켜 平行板을 使用하였으며, 槽의 크기는  $L3^M \times W3^M \times H3.5^M$ 槽에 手動으로 除去시키기로 하였다.

#### 다. 流量調整槽

一次 Screening 을 거쳐 油水分離가 되면 流入度水의 濃度의 變化와 流量의 變動을 調整하여 一次流量을 均等히 曝氣槽로 移送시켜 曝氣槽의 衝擊을 減小시켜 주게 하는 役割을 한다.

流量調整槽에서는 3~4時間 滞留되게 하여 原水移送 pump 를 使用하며 이때 現行 環境保全法에서 規定하는 流量計를 設置해야 한다.

#### 라. PH 調整槽

活性汚泥法을 利用한 處理의 條件中에 하나로 廢水의 PH 調整이 必要하다.

PH調整槽에서는 活性汚泥가 滲應할 수 있는 中性 (PH 6.5) 으로 調整이 되어야 한다. 이때 필요한 計器로서는 Chemical Tank, Chemical Feeder, PHIC, Asitator이며, 이槽의 크기는 K工場의 경우  $L1.2^M \times W1.2^M \times H1.0^M$  的 Steel plot로 製作되었다.

#### 마. 沈澱槽

活性汚泥處理에서의 沈澱槽는 一次沈澱槽와 二次沈澱槽로 나누어 曝氣槽를 中間에 둔 處理工種으로서 粒子等의 凝集物을 除去하기 위하여 沈澱性을 만들어 凝集沈澱시키는 것이며 流入毛는 連續流入方法과 斷流流入方法을 使用하는데 이는 廢水量의 多小로 나누어진다.

沈澱槽에서 粒子의 沈降은 單粒子와 凝集物의 粒子의 形態로 나눌 수 있다.

廢水中의 粒子가 沈降하려면 沈降하려는 힘이 發生된다. 즉  $F_1 = (\rho_s - \rho) g$   $V_1$ 의 Stokes 法則이 作用함을 생 각할 수 있다.

이는 粒子가 沈降過程에서 크기, 型, 무게가 变하지 않음이前提되어야 한다.

$F_1$  = 粒子의 沈降力

$\rho_s$  = 粒子의 密度

$\rho$  = 液體의 密度

$V$  = 粒子의 容積

이러 할 沈降性의 粒子를 지닌 廢水中에 包含되어 있는 沈澱物을 沈澱시키기 위한槽의 設計때에는水面積負荷  $q^f$  ( $\text{m} / \text{h}$ ), 沈澱槽에서의 滞留時間을 考慮하여야 한다.

이沈澱槽의 種類로서는 水平流式沈澱槽, 水直流式沈澱槽等으로 나눌 수 있으며 이중 活性汚泥法에서는 주로 水平流式을 活用하게 된다.

沈澱槽의 設計時에는 活性스렛지와 清淨水가 分離되어야 하고, 活性스렛지의 濃縮이 되어야 한다. 그러므로沈澱槽는 曝氣槽에서 流入된 活性Sludge 가沈澱槽下部에沈降되어 Scrapper에 의해 中央으로集積되어 上澄水와 分離되게 한다.

K工場의 경우,槽의容積을  $46^{\text{m}}^3$ 로 하여 滞留時間を 3.5시간으로 하여 Cyclo Drive로 Scrapping하여 汚泥를 處理토록 하였다. 이 때沈澱槽의 越流負荷는  $15.5 \text{ m}^3 / \text{day}$ 로 하였다.

〈다음호에 계속〉

\* 環境保全 너나없다.

내가먼저 솔선수범

## 1984년도 환경오염방지기금 운용요강

쾌적한 환경을 조성하고 사업자의 경제적 부담을 경감시키며 공해방지시설 설치를 촉진하기 위하여 1984년도 환경오염방지기금을 다음과 같이 운용한다.

1. 자금규모 : 70억원 범위내
2. 자금용도 : 공해방지시설 설치자금
3. 지원대상자

- 가. 환경기술감리단의 기술감리를 받은 후 대기 또는 수질오염 방지시설을 개선, 대체, 증설하고자 하는 자
- 나. 기존시설의 법령개정으로 새로이 허가대상 배출시설로 되는 시설로서 환경기술감리단의 감리를 받아 대기 또는 수질오염 방지시설을 설치하고자 하는 자
- 다. 이전명령을 받은 업체가 배출부과금을 납부하고 다른 장소에 이전하여 환경기술감리단의 감리를 받아 대기 또는 수질오염 방지시설을 설치하고자 하는 자

### 4. 응자조건

- 가. 응자금리 : 연 6%
- 나. 응자기간 : 10년(3년거치 7년 균등분할 상환)이내
- 다. 응자한도액 : 업체당 2억원 이내
- 라. 응자비율 : 소요자금의 90% 이내

### 5. 응자승인신청

- 가. 신청기간 : 1984년 3월 26일 ~ 1984년 11월 30일
- 나. 신청서 접수기관 : 환경청
- 다. 신청구비서류

- 1) 공해방지시설자금 응자지원 승인신청서(소정양식) 1부
- 2) 환경기술감리통보서 사본 또는 배출시설설치허가증 사본(변경허가사항 포함) 1부
- 3) 사업계획서(소정양식) 1부

### 6. 응자대상자 선정 및 통보

- 가. 환경청장은 접수된 신청서를 검토, 시·도별 응자지원액 및 자금의 범위내에서 응자대상자 선정 및 응자금액을 결정한 후 이를 신청자와 농협중앙회장에게 통보한다.
- 나. 시·도별 응자액은 다음과 같이 배분한다.
  - 상반기( '84.3 ~ '84.6) : 30억원  
    시·도별 배출시설허가 현황('83년 말 현재)과 배출부과금 부과실적('83.9 ~ '84.1)을 감안 배분
  - 하반기( '84.7 ~ '84.12) : 40억원  
    배출부과금 부과실적('83.9 ~ '84.5) 및 시·도별 상반기 대출실적 등을 감안 배분
- 다. 응자대상자 선정시 배출부과금 납부업체는 우선지원

### 7. 응자 취급기관 및 응자절차

- 가. 응자 취급기관 : 농업협동조합중앙회[시지회(서울, 부산, 대구, 인천의 지소를 포함한다)  
    와 시·군지부 포함]
- 나. 응자신청기간 : 1984년 3월 26일 ~ 1984년 12월 10일
- 다. 응자절차
  - 환경청장으로부터 응자지원 승인통지를 받은 자는 응자 승인일로부터 6개월내에 대출약정을 하여야 한다.
  - 응자신청을 받은 농협은 우선 방지시설을 설치할 현장을 조사 확인하고 채권보전등의 조치를 한 후 환경청장이 승인한 금액 범위내에서 대출한다.
  - 1985.6.30일까지 여신관리 구좌에 있는 대출잔액을 인출하지 않을 경우에는 동 보유금액은 회수한다.

대출금의 지급은 차주의 지급위임을 받아 방지시설공사를 담당한 시공자의 예금구좌에 입금함을 원칙으로 한다.

#### 8. 기금사용에 관한 사후관리 등

- 가. 농협중앙회장은 응자받은 기금을 사용목적에 적합하게 사용하였는지 여부에 관한 사후관리를 행한다.
- 나. 응자금은 공사진도에 따라 3회에 걸쳐 인출하되 최종 잔액(30%)은 공사완료후 방지시설 설치에 투입한 실제금액을 확인한 후 인출한다.  
다만, 대출금이 5,000만원 이상인 경우의 대출잔액(30%)은 환경청장의 공사판계 현황 확인을 통보받은 후 대출잔액을 지급한다.
- 다. 농협으로부터 차주가 대출받은 시설자금의 대출원금은 거치기간 경과후 연 2회 균등분할 상환한다.
- 라. 차주는 대출금 이자를 연 4회 대출기관에 납부하여야 한다.
- 마. 공해방지시설 설치이외의 용도로 사용한 자금은 회수한다.
- 바. 환경청장은 자금의 효율적 운용을 위하여 필요하다고 인정할 때에는 본 운용 요강에 불구하고 별도의 조치를 취할 수 있다.
- 사. 신청서 구비서류
  - 1) 응자지원 승인신청서(소정양식) 1부
  - 2) 기술감리통보서 사본 또는 배출시설 설치허가증 사본(변경허가사항 포함) 1부
  - 3) 사업계획서(소정양식) 1부

공해방지시설 자금의 응자지원 승인 신청 및 대출은 아래와 같이 처리됩니다.

