

佐藤工業(株)中央技術研究所

正會員

慶徳一郎

同

同

卷之三

同

## • 1. まえがき

当社では、かねてより地下連続壁工事等で発生する廃泥水の処理法について、研究を重ねてきた。処理工程はフロック形成工程と、脱水工程に分けられる。当社では、先にフロック形成機(試作一号機)を完成させ、数箇所の現場で、数種類の脱水方式と組合せて、実験的に使用してきた。脱水方式には、フィルターフレス方式、遠心脱水方式、真空脱水方式、ロールフレス方式、あるいはこれらを組合せたものなどがあり、当社のフロック形成機と組合せて使用する場合、連続処理が可能であること、装置がコンパクトで操作が簡単であること、振動、騒音がないこと等を重要視して検討した結果、無公害な排水及びそのまま廃棄できる程度の脱水ケーキを得るには、ロールフレス方式が最も適しているという結果がでた。その後、回転円筒スクリーンとロールフレスを組合せた脱水機を製作し、改良したフロック形成機とユニット化させ、「SATO廃泥水処理装置-FR型」(以下は「SATO-FR型」という)として完成させた。

本報では、現在実用化している「SATO-FR型」の概要を説明し、数箇所の現場での処理実績を述べるとともに、興味あるデータが得られたので、ここに報告する。

## 2. 「SATO-FR型」の概要

図-1に「SATO-FR型」の基本的フローシート、表-1に主要装置とその一例仕様を示す。本装置の機構を図-1により簡単に説明する。

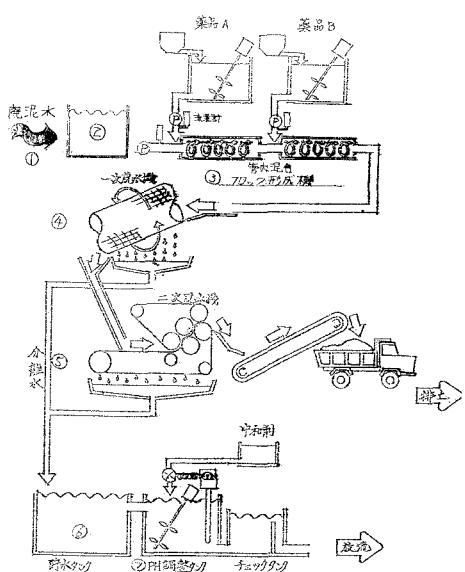
### 1) 前处理

地下連続壁工事等で発生する廃泥水①から、粗粒子を取り除くため、マッドスクリーンや形態フライ等を通して、廃泥水槽②へ送る。

## 2) ブロック形成工程

②からポンプでフロック形成機に送り、凝集剤を添加する。混合は管内で行なっている。管内には、特殊なせき板がついて管内混合機を設けて、適度の攪拌現象を起し、凝集反応が効

## 図-1 SATO磨毛水処理装置FR型システム図



装置	主要設備	仕様	備考
① 治理処理装置	バースクリーナー 浮遊物捕捉器	1.5mH x 2.26m W=2.0m x L=2.0m	
② フロッケ洗浄機	ポンプ 空気室 浮遊物捕捉器 浮遊物捕捉器	3台 0.65kW 3台 3台 3台	Y <sub>1</sub> m <sup>2</sup> /L <sub>0</sub> m <sup>3</sup> x Z <sub>0</sub> m 重量:50kg
③ 脱水機	脱水機 二次脱水機	脱水機: ドクターベルト ドクターベルト 脱水機: ドクターベルト ドクターベルト 脱水機: ドクターベルト ドクターベルト	W=3.0m x D=3.0m x H=3.0m W=2.0m x L=2.0m x H=2.0m 容量: 2000kg (1台、2台脱水機)
④ 药品溶解装置	薬品溶解装置 A液2-2 B液3-2 粉状薬	0.2kW 0.2kW x 2.0m <sup>2</sup> 0.2kW x 2.0m <sup>2</sup> 0.1kW x 3.0m <sup>2</sup>	
⑤ 排出、排水装置	排水装置 PH調整器 4.5-7.2-2 リサイクル装置 排水	20m <sup>3</sup> 1.5kW 1.0kW 1.0kW x 2.0m <sup>2</sup> 1.5kW x 2.5m <sup>2</sup>	一時貯留場へ漏用
設置面積	60 m <sup>2</sup>	(③+④)	
處理能力	6 m <sup>3</sup> /h (廃水水質)		
所要電力	(③+④)@ 0.65kW + (⑤)@ 0.1kW + (⑥)@ 0.2kW		
蓄水池容積	流水当り 0.27 m <sup>3</sup>		

果的に行なわれる。凝集剤の種類、廃泥水の性状に応じて、二の管内混合機の設置位置や、せき板の数が調節でき、堅く水切りの良いフロックができる。(写真-1)

### 3) 脱水工程

脱水工程は、一次脱水④二次脱水⑤に分けられる。形成されたフロックを一次脱水機に送り、フロックと水に分離する。一次脱水機は回転式の円筒金網で、回転数、傾斜角度、内部ライナーを処理量に応じて変更し、フロックの効率的な造粒を行なっている。一次脱水機で遊離水を分離したフロックを、二次脱水機に送り、加圧ローラーと二枚の浜布の張力によってフロック内部の水をしぼりとる。(写真-2)

### 4) 排土、排水工程

一次、二次脱水機の分離水を、貯水槽⑥に送り⑦でPHチェックをし、再利用する。余剰水はそのまま下水道に放流する。脱水後の固形分(脱水ケーキ)は、写真-3に示すように、そのままトラックで搬出できる状態になる。

以上、①～⑨までの工程を連続的に行なっている。

### 3. 処理結果

表-2に、「SATO-FR型」を用いて現場の処理結果を示す。図-2に表-2のG現場における「SATO-FR型」の現場配置図を一例として示す。

#### 1) 凝集剤

表-2からわかるように、凝集剤の種類は廃泥水の種類に応じて変更し凝集剤の添加濃度は廃泥水の性質に応じて調節する。一般のペントナイト安定液によく、弱アニオン系高分子凝集剤と過化カルシウムの組合せ使用が最も有効で、塙水練り安定液およびホリマー安定液(テルマーチ)には弱アニオン系高分子凝集剤と硫酸バンドの組合せ使用が最も有効であった。添加濃度は、廃泥水中の固形分及び粘土分が少なくなる程小さくなる。実績からの添加濃度は、高分子凝集剤で300～500PPm/泥水量m<sup>3</sup>、無機凝集剤は、5,000～20,000PPm/泥水量m<sup>3</sup>であった。当システムの場合の添加順序は、まず高分子凝集剤を添加し、後から無機凝集剤を添加する特殊な添加方式を用いている。

#### 2) 排土(脱水ケーキ)の性状

二次脱水後の脱水ケーキの含水比は、廃泥水によって非常に異なってくる。図-3に廃泥水に多く含まれている土質別に、二次脱水後のケーキ含水比を示す。砂で50～100%、シルトで110～210%、粘土で170～250%である。

図-4は、一次脱水後のフロックの含水率と脱水ケーキの

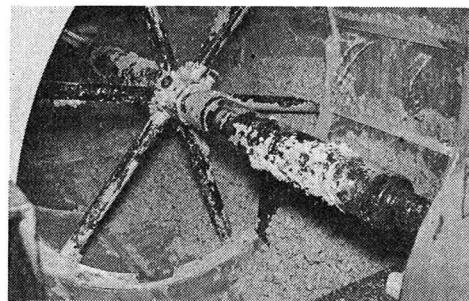


写真-1 一次脱水機内のフロック



写真-2 二次脱水後ケーキ

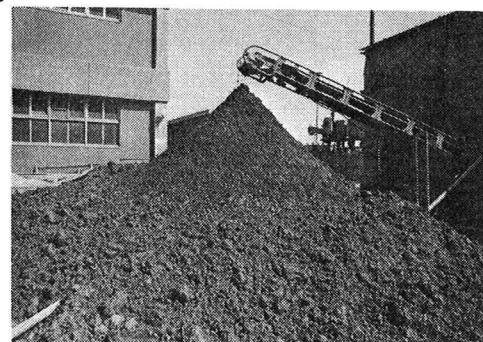


写真-3 ケーキの仮置状況

表-2 SATO-AR型による廃泥水処理結果

A; 鈴木アノン系高分子凝集剤

B; 塩化カルシウム C; 硫酸ペント

配号	場所	安定液の種類	廃泥水の性質	廃泥水中に卓越する固形分%	pH	脱水ケーキ含水量(%)	脱水ケーキ含水比(%)	凝集剤と添加濃度(ppm/水和物)	处理量(m³)	備考
A	北浦町	ペントナイト6%	22.0 ~35.3	9.8 ~12.2	9~28	砂	55~75	A 500 + B 5000~10000 + A 500 + C 7000~12000	50	AB工法
B	神戸	海水膜(ペントナイト10%)	18.5 ~26.3	9.8 ~12.9	6~16.5	砂	60~120	A 500 + C 7000~12000 + A 500 + C 7000~15000 + A 480 + B 8000~20000	240	HB工法
C	東京	テルマー-4 0.5%	15.0 ~24.3	11.0 ~16.5	砂	50~100			40	B.W工法
D	神戸	ペントナイト8%	12.4 ~19.0	9.6 ~12.2	3~9	砂～シルト	70~210	A 500 + B 8000~20000	696	スムエル パケット工法
E	東京	ペントナイト6%	19.6 ~26.9	9.8 ~12.2	0~6	シルト	110~145	B 500 + A 10000~20000	50	B.W工法
F	東京	ペントナイト6%	13.5 ~18.1	9.7 ~12.3	0~15	粘土	170~250	A 500 + B 15000~20000	80	スムエル パケット工法
G	神戸	ペントナイト8%	12.1 ~20.3	9.6 ~12.2	0~5	砂～シルト	85~210	A 480 + B 10000~16000	615	スムエル パケット工法

含水率の関係を示したものである。廃泥水の含水率が80%，前後であるので、一次脱水で5%程度含水率が低下し、二次脱水ではさらに15%程度低下している。

脱水ケーキの運搬中の液状化および土捨箇所での施工性を判断する目的で、脱水ケーキのアイネスナンバー(液性限界に相当する)をフォールコンーンにより測定し、脱水ケーキの含水比と比較してものが図-5である。脱水ケーキの含水比は、所々シルトの場合、アイネスナンバーより5~10%低く、粘土分が多くなる程、アイネスナンバーに近づいてくる傾向がある。

### 3) 排水

排水の状態を写真-4に示す。排水は無色透明で、これを中和処理して後の排水は、一次脱水スクリーンの洗浄や凝集剤の溶解に循環使用し、余剰水は下水道へ放流する。分析結果は、下水道法除外基準、水質汚濁防止法排水基準を大幅に下回っている。アクリルアミドモナーについても検出されていよい。

### 4) 処理能力

時間当たりの処理能力は、廃泥水の固形分濃度および粘性が

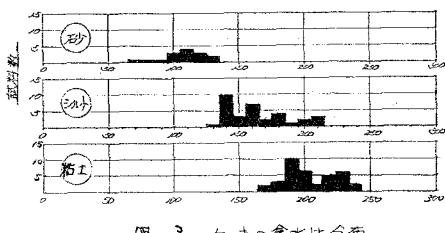


図-3 ケーキの含水比分布

図-2 廃泥水処理プラント施設配置図

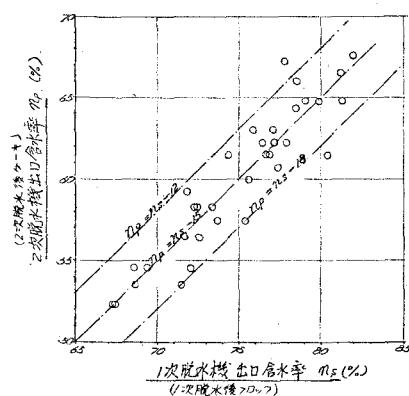
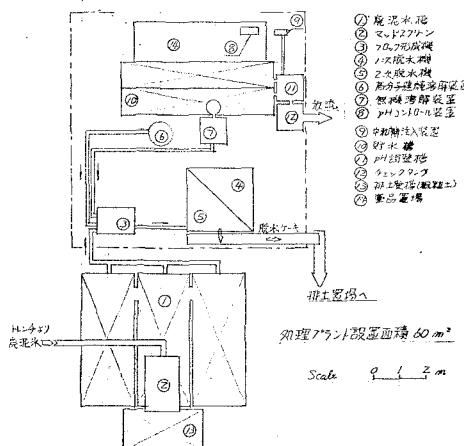


図-4 1次および2次脱水後のケーキ含水率の関係

低い程向上的傾向がある。しかしながら、処理能力はフロッカ形成機での搅拌効果と微妙な関係があり、搅拌効果は廃泥水の濃度、粘性のみならず、pH、ペントナイト粒子の活性等にも左右され、これらの各性質が複雑に絡り合っている。このため、これらの性質と処理能力との関係を定量的に把握できなかった。実績からの処理能力のバラツキは、新型の「SATO-FR型」を使用して現場の場合、4~6m<sup>3</sup>/hrで、あつた。

佐藤工業式安定液管理方法<sup>(1),(2)</sup>を用いて、地下連續壁工事では、1エレメント(50~100m<sup>3</sup>)の廃泥水発生量は10~30m<sup>3</sup>である。1日、1エレメントの施工スピードの現場では4~6m<sup>3</sup>/hrの処理能力で、1人で十分に処理することができた。

#### 4. あとがき

地下連続壁工事における廃泥水処理方法の一例として、当社で開発、実用化している「SATO-FR型」について、その実施例も含めて報告した。

「SATO-FR型」で脱水された土質の含水比は、廃泥水に混入している土質に大きく左右されるが、砂、シルト、粘土のいずれの場合も液性限界より小さくなることから、運搬中の道路汚染、土捨場での施工性にも問題ないことがわかった。

処理コストについては、まだバキュームカー方式にこだわらできないのが現状である。しかしながら、地域的にバキュームカーによる処分が禁止されていることもある。このため、公害を発生させない建設工事を行なうには、この種の処理工法の普及は不可欠であり、今まで以上に改良、開発に努力する前夜である。

#### 参考文献

- 1) 足立、森、石崎；「安定液管理方法と廃泥水処理システム」 土木技術 29巻3号(1974) P29~42
- 2) 総合土木研究所編；「地下連続壁工法」 P71~89。 地下連続壁工事における安定液管理

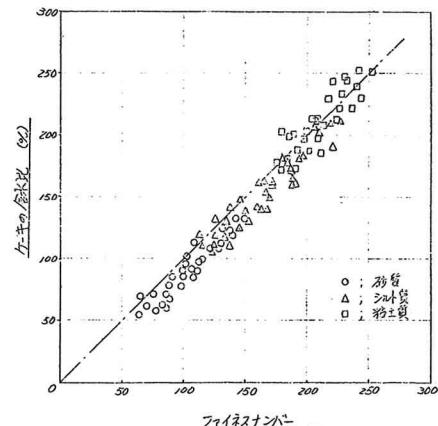


図-5 ケー-キ含水比とフレンスナンバーの関係

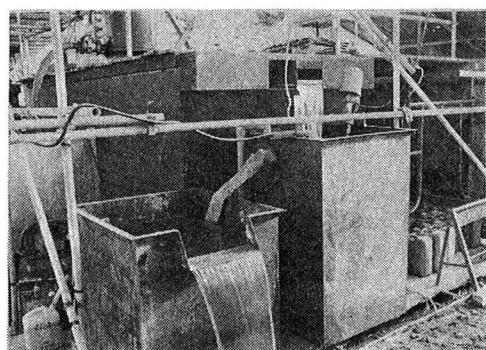


写真-4 排水(放流水)の状況