# 膜ろ過及び XRF と FT-IR 分析を用いた送水-配水管内の水質挙動に関する調査

# 1.はじめに

浄水施設の多くは昭和40年~50年代に建設 <sup>1)</sup>された. 現在は施設の老朽化が加速し,深刻な状態であり,地震に よる被害の拡大や応急給水の欠乏が懸念される. 管路に ついても同様に老朽化が進んでおり,管としての機能の低 下,水質基準違反や事故の発生などで安定的な供給をす ることができなくなる恐れがあると同時に、災害時に漏水が 発生する可能性も考えられる.

しかし,水道事業を取り巻く問題は施設の老朽化だけで ない.近年,水道事業における主な収入源である給水収益 の減少傾向が続いていることから、より効率良く施設の更新 工事を行なっていき、できるだけ経費を削減していく必要が ある.したがって、災害時にも安心・安全な水を将来に渡っ て安定的に供給していくためには,老朽施設を計画的に更 新していく必要がある. 浄水場といった老朽化が目に見え る施設は劣化の程度を判断しながら, 更新工事を行なって いくことが可能であるが、その一方で地中に埋まっている管 路の劣化を判断して更新工事を行なっていく事は難しい. そういった問題点を解消するためにも効率良く多くの管路 の老朽化を診断することのできる技術の開発は必要であ る.

既存の研究 2)では,老朽管流入前後の水質挙動に着目 し、濁質濃度の変化から管の劣化要因を探る研究が行わ れているが、分析機器の精度上の問題等により、劣化要因 の特定は困難な状態である. そこで, 本研究では, 送水・ 配水管内の水質挙動に着目することで,水道施設全体か ら水質変化を見ることを目的とし,管内環境が水道水の濁 質濃度や質に与える影響を調査し,給水栓から採水した水 道水の膜ろ過を行った.また,膜表面の堆積物を蛍光X線 分析(X-Ray Fluorescence:XRF)とフーリエ変換赤外分光 光度計(Fourier Transform InfraRed spectrophotometer:FT-IR)によ り分析し,容易に多くの濁質に関する量と質のデータを収 集することで,管内環境が水道水の濁質濃度や質に与える 影響に関する調査を行う.

キーワード 老朽管診断, XRF, FT-IR, 配水管, 膜ろ過

東京都市大学工学部	学生会員	〇山形晃大
東京都市大学工学部	正会員	長岡 裕

#### 2.調査方法

#### 2.1.採水日時,採水地点及び採水方法

採水日時について表1に示す.本研究は,A市水道局 の協力で市内のC浄水場2号配水池と3号配水池で採水 を行い、比較的浄水場から遠い公園を選定し採水を行った. 表2にC浄水場から各採水地点までの距離と流下時間を 示す. 採水には事前にペットボトルを用意し, 水道水で 1000 分の1 に希釈した食器用洗剤で洗浄後, 12%の低 食塩次亜塩素酸ナトリウム溶液を水道水で 0.1%に希釈 した水溶液中に浸漬し、塩素消毒を行った. 給水栓か らの採水は、1分間水を流し給水栓付近の汚れなどを取 り除いた後、ペットボトルに入れ研究室に持ち帰り、 冷蔵庫で保存した.

		1
採水地点	採水日	採水時間
S公園	2012/11/14	9:03
	2012/12/1	9:11
	2013/1/12	12:08
H公園	2012/11/14	10:08
	2012/12/14	14:30
	2013/1/12	10:42
K公園	2012/11/14	9:38
C浄水場内	2012/11/14	11:05
2号配水池	2012/11/14	
C浄水場内	2012/11/14	10.52
3号配水池	2012/11/14	10.52

表1 採水日及び採水時間

表2 C 浄水場から各採水地点までの距離と流下時間

採水	地点	C浄水場から 採水地点までの距離(km)	C浄水場から 採水地点までの流下時間
S公	袁	36.500	9時間27分
H公	園	19.040	11時間20分
K公	園	18.820	14時間20分

# 2.2.分析方法

### 2.2.1.分析概要

ろ過膜には、公称孔径 0.5μm の PTFE(ポリテトラフルオ ロエチレン)膜を使用した. ろ過には吸引ろ過装置を用いた. また, 膜表面の堆積物を XRF で濁質の元素の定性分析を 行い, FT-IR で有機物内の官能基の測定を行った.

ろ過の際,水温,膜間差圧,ろ過体積,ろ過時間より以下の式(1),式(2),式(3)を用いてろ過抵抗を算出した. また,膜の処理能力に対する膜目詰りの度合いを表す指標としてケーク層ろ過抵抗値 R<sub>c</sub>を判断材料とした.

$$N = \frac{Q}{A}$$
(1)

$$R = \frac{\Delta P}{\mu \cdot N}$$
(2)

$$R_{c} = R_{t} - R_{m}$$
(3)

N: 膜透過流速[m/s] Q: 膜透過流量 $[m^3/s]$  A: ろ過面 積 $[m^2]$   $\Delta P$ : 膜間差圧[pa]  $\mu$ : 粘性係数 $[m^2/s]$   $R_c$ : ケ ーク層ろ過抵抗[1/m]  $R_t$ : 膜とケーク層のろ過抵抗 [1/m]  $R_m$ : 膜のみのろ過抵抗[1/m]

# 2.2.3.濁質濃度の計算方法

濁質濃度の計算は XRF によって得られた元素の wt%を mg/L へと変換を行った.既存の研究より水道中にFが含ま れていないことが判明しているため,水道水ろ過後の膜に おけるFの含有率 wt%を基準にした式(4)を用いた.

また,有機物由来の O の算出方法については, SiO<sub>2</sub>, CaCO<sub>3</sub>, Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, Al(OH)<sub>3</sub>の 4 種類が無機化合物の状態で 存在していると仮定し,まず無機化合物由来のOの存在量 を算出した. その後, XRF 分析結果より得られた O から無 機物由来のOを引くことで有機物由来のOを算出した.

$$C = \frac{Y_{wt\%}}{F_{wt\%}} \cdot \frac{F_m \cdot A}{V}$$
(4)

C:各元素の濃度[mg/L] Y<sub>wt%</sub>:サンプル水ろ過後の膜における求めたい元素の含有率[wt%] F<sub>wt%</sub>:水道水ろ過後の膜における F の含有率[wt%] F<sub>m</sub>:単位面積当たりの F 重量
 [mg/mm<sup>2</sup>] A:分析面積[mm<sup>2</sup>] V:サンプル通水量[L]

# 2.2.4.比抵抗の計算方法

算出したろ過抵抗と濁質濃度から式(5)を用いて,元素 別に比抵抗を算出した.比抵抗はろ過のしやすさの度合い を示す指標とした.

$$R_{c} = \alpha \cdot \frac{V}{A} \cdot C \tag{5}$$

R<sub>c</sub>:ケーク層ろ過抵抗[1/m] α:比抵抗[m/kg] V:サンプル通 水量[L] A:ろ過面積[m<sup>2</sup>] C:濁質濃度[mg/L]

### 2.2.5.FT-IR 分析おけるスペクトル算出方法

FT-IR では、濁質中の有機物の存在を把握するために、 有機物内の官能基の測定が可能である.使用方法は、ま ず、空気を background とする.次に、採水した水を通水さ せる以外同じ処理を行った膜、堆積物が付着した膜に付着 部分に赤外光を照射させる.この時、2 つの分析結果が得 られ、それぞれを差し引くことで濁質のみのスペクトルを求 めることが可能である.

試料におけるスペクトル波形は, 横軸が波数 cm<sup>-1</sup>, 縦軸が 透過率%のグラフで表示される. 透過率とは以下の式(6)よ り算出できる.

$$\frac{\text{sample 强度}}{\text{background 强度}} \times 100 = 透過率 (%) (6)$$

#### **2.2.6.官能基の推定方法**

FT-IR で得られたスペクトルは irAnalyze によって官 能基を推定した.この irAnalyze には,400 以上の官能 基と約 1000 の特性赤外線振動および関連周波数がデー タ化<sup>3)</sup>されており,短時間でより正確な官能基の解析を 行うことが可能である.官能基は評価点によって表さ れ,データ化された特性赤外線振動,関連周波数が一 致するほど,評価点は高くなる.

# 3.実験結果

### 3.1.濁質濃度計算結果

図 2~図 4 に管内流入前後で濁質濃度の差が大きかった Al, Si, Fe 濃度についてまとめたものを示す. これらの成分が多く検出されたことについて考察すると, Al については, 管内に発生する錆の主成分であることから, これに影響されて高い値を示したと考えられる. Si, Fe については, 配水管に利用されているダクタイル鋳鉄管が Fe, Si, Cからなる鉄合金製の管であることから, この影響を受けて Fe, Si 濃度がそれぞれ高くなったのではないかと考えられる.



図2 採水地点別 AI 濃度結果



図3 採水地点別 Si 濃度結果



# 3.2.比抵抗算出結果

図 5~図 7 に式(5)によって算出した Al, Si, Fe の比抵 抗を示した. どの元素に着目しても,管内流入後の比抵抗 の値が管内流入前に比べて小さくなっていることが確認で き,これより,管内流入前の水道水は管内流入後の水道水 に比べて,ろ過しにくいことがわかる.したがって,管内流 入前の濁質成分の粒子は大きく,管内流入後の粒子は小 さいことが考えられる.

# **3.3.官能基の特定**

図 8, 図 9 に採水地点別の FT-IR 分析結果を示す. また 表 3, 表 4 にそれぞれ irAnalyze による分析結果を示す. 波数 1650cm<sup>-1</sup>, 波数 3000cm<sup>-1</sup>, 波数 3350cm<sup>-1</sup>のピークは それぞれ N-H 結合, C-H 結合, C=O 結合の存在を示して いる. 貝塚公園, 2 号配水池, 3 号配水池採水分では irAnalyze から濁質中の官能基の特定を行うことはできなか った. 図 8, 図 9 より, C-H 結合の存在を示す波数 3000cm<sup>-1</sup> のピークが大きいことから炭化水素を骨格とする濁質の存 在が考えられる.



図5 採水地点別のAIに関する比抵抗







図7 採水地点別の Fe に関する比抵抗



図8 採水地点別平均 FT-IR 分析結果

# 3.4.ピーク高さの検討

ケーク層ろ過抵抗と特に大きなピークを示していた波数 1650cm<sup>-1</sup>, 波数 3000cm<sup>-1</sup>, 波数 3350cm<sup>-1</sup>との関係性を見た ものを図 10, 図 11, 図 12 に示す. ここでのピーク高さは波 数 3800cm<sup>-1</sup> 前後の平らな部分での透過率を基準とし, そこ からどれだけ離れているかを示したものである.

管内流入後のピーク高さが高い値を示していることから, 管内に流入することによって有機系の濁質が増加している ことが考えられる.

#### 4.まとめ

本研究では水道管流入前後の水質に着目し, XRF, FT-IR 分析を行った結果,以下のことが確認できた.

- 管内流入後の濁質の粒子は小さく,管内流入前の濁 質の粒子は大きいことが確認できた.
- 2) 濁質中の官能基に着目して分析を行った結果,炭化 水素を骨格とする濁質の存在が考えられる.
- 3) 管内に流入することによって有機系の濁質が増加す ることを確認することができた.

#### 5.参考文献

- 厚生労働省ホームページ:http://www.mhlw.go.jp/ 最終閲覧日 2013/1/12
- 小佐野洋樹,長岡裕,浅野光:フィルターろ過に よる濁質濃縮法 XRF および FT-IR 分析を用いた配 水管老朽度診断手法の検討,第62回全国水道研究 発表会,平成23年5月,pp.380-381
- LabCognition 社:http://www.labcognition.com
   閲覧日 2012/10/01

評価点		副化学分類	化学分類
100	アルキルホスフィンオキシド, エステル	置換基	側鎖または置換
75	脂肪族アルコキシ、メトキシ		脂肪族エステル
61	不飽和炭化水素,共役エステル		アルケン
57	脂肪族スルホキシド	脂肪族 スルホキシ基	脂肪族スルホン 化合物
52	不飽和炭化水素,環式		アルケン
34	脂肪族第一級アミド		脂肪族アミド

表3 栄町公園採水分 ir Analyze 分析結果

表 4 本鄉台中央公園採水分 ir Analyze 分析結果

評価点	官能基	副化学分類	化学分類
100	第三級アルコール		脂肪族
			アルコール
97	アルキルホスフィンオキシド, エステル	置換基	側鎖または 置換基
87	脂肪族アルコキシ, 第三級アルコールエステル		脂肪族エステル
72	脂肪族アルコキシ、メトキシ		脂肪族エステル
58	不飽和炭化水素,共役エステル		アルケン
35	不飽和炭化水素,環式		アルケン









図 11 ろ過抵抗と波数 3000cm<sup>-1</sup>時のピークとの関係



図12 ろ過抵抗と波数 3350cm<sup>-1</sup>時のピークとの関係