

مدل‌سازی تشکیل تری‌هالومتان‌ها در اثر کلرزنی به آب رودخانه

سعید ناظمی^۱

علی‌اکبر روبداری^۲

الله‌بخش جاوید^۱

پذیرش (۹۲/۱۱/۱۶)

دریافت (۹۲/۵/۲)

چکیده

هدف از این مطالعه، ارائه مدلی برای برآورد تولید تری‌هالومتان‌های ناشی از کلرزنی آب رودخانه بود. برای این منظور، پس از طراحی آزمایش‌ها، نسبت‌های مختلف کلر به کربن آلی در نمونه‌ها ایجاد شد و غلظت‌های متفاوتی از بروماید نیز به نمونه‌ها اضافه شد. بعد از انکوباسیون، مقدار ترکیبات آلی طبیعی، TOC و DOC توسط آنالایزرهای اندازه‌گیری و داده‌ها وارد نرم‌افزار SPSS شد و رگرسیون چند متغیره انجام و مدل آماری متناسب استخراج شد. در این مطالعه، چهار رابطه برای پیش‌بینی تولید تری‌هالومتان‌ها به دست آمد و مشخص شد که عوامل اصلی تشکیل تری‌هالومتان‌ها، زمان واکنش و غلظت بروماید در آب است. خط سلطان زایی ناشی از تری‌هالومتان‌ها در این نمونه آب نیز، در غلظت بروماید ۲۰۷ تا ۲۴۶ میکروگرم در لیتر به حد اکثر رسید. روابط حاصل شده در این مطالعه می‌تواند به عنوان ابزاری ساده در برآورد اولیه پتانسیل تولید تری‌هالومتان‌ها در منابع آبی به کار برد شود.

واژه‌های کلیدی: تری‌هالومتان‌ها، کلرزنی، مدل‌سازی

Modeling Trihalomethane (THM) Formation due to River Water Chlorination

A.B. Javid¹

A.A. Roodbari²

S. Nazemi³

(Received July 24, 2013 Accepted Feb. 5, 2014)

Abstract

The aim of this study was to develop a model for estimation of major THMs produced as a result of river water disinfection. Experiments were designed for this purpose and different ratios of Cl₂ to DOC were created in water samples to which were then added different concentrations of bromide ions. After the incubation period, analyzers were used to measure natural organic compounds, TOC, and DOC in the samples and the data thus obtained were fed into the SPSS software. Moreover, multivariate regression analysis was performed to extract the relevant statistical model. Four different formulas were obtained for predicting the rate of each of the THMs produced. Reaction time and bromide ion concentration were identified as the main factors involved in the production of THMs in the water supply investigated. In addition, the carcinogenicity of THMs in water samples reached its maximum with bromide concentrations between 207 and 246 µg/l. The formulas obtained in this study can be used as a simple and accurate tool for the initial estimation of THMs production in different water supplies.

Keywords: THMs, Chlorination, Modeling.

- Assist. Prof., Faculty of Public Health, Shahrood University of Medical Sciences, Shahrood, Iran
- Assist. Prof., Faculty of Public Health, Shahrood University of Medical Sciences, Shahrood, Iran (Corresponding Author), (+98) 9127732149, roodbari@shmu.ac.ir
- Instructor, Faculty of Public Health, Shahrood University of Medical Sciences, Shahrood, Iran

- استادیار، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی شهرورد، ایران
- استادیار، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی شهرورد، ایران
roodbari@shmu.ac.ir • ۰۹۱۲۷۷۷۲۱۴۹ (نویسنده مسئول)
- مریبی، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی شهرورد، ایران

۱- مقدمه

تری‌الومتان‌ها و قنی تشكیل می‌شوند که مواد آلی طبیعی موجود در آب با کلر در تصفیه‌خانه آب و یا با کلر باقیمانده در سیستم‌های توزیع واکنش دهنده‌اند [۱۱ و ۱۲]. به دلیل متغیر بودن کیفیت منابع آب و همچنین متفاوت بودن نوع فرایندهای تصفیه در شبکه‌های مختلف، پارامترهای اصلی کنترل کننده تشكیل فراورده‌های جانبی گندزدایی، ممکن است از محلی به محل دیگر متفاوت باشد. علاوه بر این، پایش فراورده‌های جانبی گندزداها معمولاً زمانی بر و مستلزم به کارگیری روش‌های آزمایشگاهی پیچیده نظیر آنالیز کروماتوگرافی گازی است [۱۳]. بنابراین در سالیان اخیر توجه به سمت توسعه مدل‌هایی برای برآورد تشكیل فراورده‌های جانبی گندزدایی به عنوان جایگزین روش‌های پایش در محل، معطوف شده است. جدول ۱، هشت مدل پیش‌بینی تشكیل فراورده‌های جانبی گندزدایی را نشان می‌دهد [۱۴ و ۱۵]. این مدل‌ها مجموعاً از ۱۲ پارامتر کیفی آب، برای برآورد مقدار پارامترهای اصلی راهبری و پارامترهای کیفی آب به کار روند و هم می‌توانند به تعیین پتانسیل تولید فراورده‌های جانبی گندزدایی کمک کنند. با این حال در تدوین این مدل‌ها به اثر واکنش بین پارامترهای مؤثر، توجه نشده است. به عبارتی دیگر، به اثر ترکیبی پارامترها در اکثر مدل‌ها توجه نشده است [۱۶]. همچنین تلاش‌هایی نیز صورت گرفته است تا پتانسیل تشكیل فراورده‌های جانبی گندزدایی را فقط بر اساس یک پارامتر مثل ترکیبات آلی طبیعی که می‌تواند بر حسب UV₂₅₄²⁵⁴ TOC یا DOC اندازه‌گیری شود، مدل‌سازی کنند. بنابراین قابلیت کاربرد این مدل‌ها اغلب محدود به یک محل یا یک منبع آبی است که این مدل برای اولین بار در آن منبع، پیاده‌سازی شده است [۱۷ و ۱۸].

کلر یکی از متداول‌ترین گندزداهای مورد استفاده در جهان است [۱]. هدف از گندزدایی آب، حفاظت از آن در سیستم‌های توزیع، در برابر آلودگی میکروبی و جلوگیری و کنترل رشد مجدد میکروارگانیسم‌ها در سیستم توزیع است [۲]. مهم‌ترین عیب فرایند کلرزنی، تشكیل فراورده‌های جانبی گندزدایی^۱ نظیر تری‌الومتان‌ها^۲ است که شامل کلرووفرم، برموفرم، دی‌کلروبرموفرم و دی‌برموکلروفرم است [۳]. تشكیل تری‌الومتان‌های بالقوه خطرناک، به‌هنگام استفاده از کلر به عنوان یک گندزدا در منابع آب شرب، منجر به تشديد قوانین کنترلی و نیاز به مدل‌های بهتری برای مدیریت تری‌الومتان‌ها شده است [۴ و ۵]. این محصولات جانبی گندزدایی، مشکوک به اثرات منفی بر سلامت انسان بهویژه از نظر سرتان‌زا و ناهنجاری‌های جنینی هستند. پیش‌بینی غلظت تری‌الومتان‌ها، به دلیل پیچیده بودن این ترکیبات و متغیر بودن رژیم‌های شیمیایی و هیدرودینامیکی در تصفیه‌خانه‌های آب و سیستم‌های توزیع، بسیار مشکل است [۶ و ۷]. کینگ و مارت گزارش کرده‌اند که ۱۴ تا ۱۸ درصد از سرطان‌های مثانه در انتاریو کانادا با ترکیبات جانبی گندزدایی ناشی از کلرزنی آب آشامیدنی مرتبط است [۸]. به حداقل رساندن کاربرد گندزداها می‌تواند منجر به کاهش تشكیل فراورده‌های جانبی گندزدایی شود؛ اما این کار از طرفی دیگر می‌تواند باعث افزایش میزان بیماری‌های انتقال‌یافتنی از راه آب، به دلیل افزایش احتمال تماس با میکروارگانیسم‌های بیماری‌زا شود و بنابراین باعث ایجاد خطر برای سلامت انسان‌ها می‌شود [۹ و ۱۰].

¹ Disinfection By-Products
² Trihalometanes (THM)

جدول ۱- تعدادی از مدل‌های برآورد فراورده‌های جانبی گندزدایی

شماره	مدل	مرجع	تعداد پارامتر
۱	$TTHM = 0.0283(DOC*UVA)^{0.0421} (Cl_2)^{0.145}(Br^-)^{0.041} (T)^{0.614} (pH)^{1.606} (t)^{0.261}$	[۱]	۷
۲	$TTHM = 0.42(UVA)^{0.482}(Cl_2)^{0.339}(Br^-)^{0.023}(T)^{0.617}(pH)^{1.601}(t)^{0.261}$	[۳]	۶
۳	$TTHM = 10^{-1.385}(DOC)^{1.098}(Cl_2)^{0.152}(Br^-)^{0.068}(T)^{0.609} (pH)^{1.601}(t)^{0.26}$	[۳]	۶
۴	$THMs = 0.0001(D)^{3.14}(pH)^{1.56} (TOC)^{0.69} (t)^{0.175}$	[۶]	۴
۵	$TTHM = \alpha C_o [1 - e^{-kt} - (1-f)e^{-kt}]$	[۷]	۶
۶	$TTHM = f(PC, Cl_2, Br^-, T, t)$	[۹]	۵
۷	$TTHM = D [CA_o - (CA_o(1-k) - 1 - Ke^{-ut})]$	[۱۰]	۶
۸	$TTHM = a(OH^-) j(Co(1-e^{-kt}))^m (UV_{254})^n (algae)^p$	[۱۱]	۶

DOC ترکیبات آلی محلول، t مدت زمان مواجهه، k ثابت تجزیه، f فاکتور تشكیل، CA_o غلظت در زمان‌های مختلف و Ke ثابت تجزیه نهایی است.

شماره ۴۱۵/۳ سازمان حفاظت محیط زیست آمریکا^۱، اندازه‌گیری شد. آزمایش‌های کلرزنی در یک سری بطری شیشه‌ای درب دار ۲۵ سی سی، با درب تفلون صورت گرفت. در این مطالعه از الگوی متعامد^۲، با تعداد تکرار سه بار استفاده شد که اجازه می‌دهد مقدار یک پارامتر در یک زمان تغییر کند، در حالی که مقدار سایر پارامترها ثابت است (جدول ۲). بر این اساس، الگوی طراحی شده در این مطالعه شامل اضافه کردن کلر باقیمانده آزاد به ظروف دوازده گانه (روش SM ۴۵۰۰) با نسبت کلر به کربن آلی محلول (Cl₂/DOC) بین ۰/۵ تا ۳ میلی‌مول بر میلی‌مول و ذخیره‌سازی (Cl₂/DOC) به مدت ۶ تا ۱۶۸ ساعت بود (جدول ۲). یک میلی‌مول بافر فسفات به ظروف اضافه شد، تا pH در ظروف مختلف به ترتیب در حد ۷، ۶، ۵ و ۴ حفظ شود. دمای انکوباسیون نیز به ترتیب در ۲۰، ۱۵، ۱۰ و ۵ درجه سلسیوس بود (جدول ۲). همچنین غلظت‌های متفاوتی از بروماید شامل ۱۰۰، ۲۰۰ و ۳۰۰ میکروگرم در لیتر، به نمونه‌های آب اضافه شد (روش SM ۴۵۰۰-۲۰۱۱). نسبت Cl₂/DOC برابر با ۱ (غلظت DOC در آب رودخانه برابر با ۰/۰۲ میلی‌گرم در لیتر بود)، مقدار pH برابر با ۷/۵، دمای ۲۱ درجه سلسیوس و غلظت بروماید برابر با ۸/۵ میکروگرم در لیتر به عنوان شرایط پایه و آزاد، در محل رودخانه ثبت شده بود.

¹ U.S. Environmental Protection Agency (USEPA)

² Orthogonal Design

این پژوهش با هدف مدل‌سازی تشکیل تری‌ال‌الومتان‌ها در اثر کلرزنی به آب رودخانه تجن ساری انجام شد. برای این منظور، مجموعه‌ای از مطالعات آزمایشگاهی کلرزنی با استفاده از آب رودخانه تجن که منبع اصلی تأمین آب شرب شهر وندان ساری است، صورت گرفت. پارامترهای کلیدی مرتبط با شرایط کلرزنی تعیین شد و مدل‌های رگرسیون چندگانه برای برآورد تری‌ال‌الومتان‌ها انجام شد. علاوه بر این، اثرات میزان یون بروماید بر تشکیل تری‌ال‌الومتان‌ها و نوع تری‌ال‌الومتان غالب نیز مشخص شد و در نهایت، خطر نسبی سرطان مرتبط با تری‌ال‌الومتان‌ها در این منبع آبی محاسبه شد.

۲- مواد و روش‌ها

برای انجام این مطالعه، نمونه‌های آب در فاصله زمانی شهریور ۱۳۹۰ تا شهریور ۱۳۹۱ از ایستگاه نمونه‌برداری مستقر در رودخانه تجن ساری برداشت شد. این رودخانه مهم ترین منبع تأمین آب شرب شهر وندان ساری است. انتقال نمونه‌ها به آزمایشگاه، در مجاورت یخ صورت گرفت و آنالیزهای فیزیکوشیمیایی مورد نیاز حداقل ظرف یک روز بر روی نمونه‌ها انجام شد. DOC به وسیله آنالایزر TOC مدل ژانگ فو TOC5000 مطابق دستورالعمل

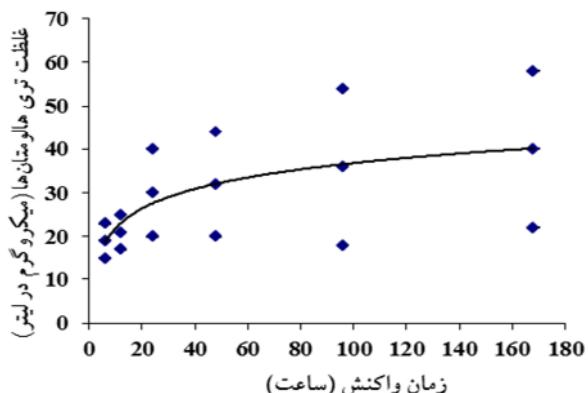
جدول ۲- الگوی متعامد مورد استفاده در مطالعه برای آزمایش‌های کلرزنی آب رودخانه تجن

شماره آزمایش	Cl ₂ /DOC (میلی‌گرم بر گرم)	pH	دما (درجه سلسیوس)	غلظت یون برم (میلی‌گرم در لیتر)	زمان تعامل (ساعت)
۱	۰/۰۵	۷	۲۰	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۲	۱	۷	۲۰	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۳	۱/۰۵	۷	۲۰	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۴	۲	۷	۲۰	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۵	۳	۷	۲۰	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۶	۱	۶	۲۰	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۷	۱	۸	۲۰	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۸	۱	۷	۱۵	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۹	۱	۷	۲۵	۸/۵	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۱۰	۱	۷	۲۰	۱۰۰	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۱۱	۱	۷	۲۰	۲۰۰	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶
۱۲	۱	۷	۲۰	۳۰۰	۱۶۸ و ۱۲ و ۲۴ و ۴۸ و ۹۶

این پژوهش، از مدل رگرسیون چند متغیره^۵ با استفاده از نرم افزار SPSS₁₆ استفاده شد. برای این منظور، غلظت تری‌الومتان به عنوان پارامتر وابسته (Y) و پارامترهای مرتبط با کیفیت آب خام و شرایط کلرزنی، شامل زمان تماس، pH، Cl₂/DOC، دما و غلظت یون بروماید، به عنوان پارامترهای مستقل در نظر گرفته شد. با قرار دادن متغیرهای مستقل در رابطه رگرسیون، ضرایب تعیین جزئی هر پارامتر (rpt) و در نتیجه، مؤثرترین پارامترها در پیش‌بینی مقدار تری‌الومتان‌ها مشخص شدند. سپس از راه رابطه تحریکی $Y = 10^{b0} X_1^{b1} X_2^{b2} \frac{1}{4}$ که معادل رابطه لگاریتمی $\log_{10} Y = \log_{10} b_0 + b_1 \log_{10} X_1 + b_2 \log_{10} X_2 + b_3 \log_{10} X_3$ است، مدل‌های پیش‌بینی مقدار تری‌الومتان‌ها تولید شد. همچنین در بخش پایانی مطالعه، خطر نسبی سرطان ناشی از تری‌الومتان‌ها بر اساس فاکتورهای قدرت سرطان برآورد شد [۲۳].

۳- نتایج و بحث

جدول ۳ نتایج حاصل از آزمایش‌های کلرزنی رانشان می‌دهد. شکل ۱ منحنی تشکیل تری‌الومتان را نشان می‌دهد. شکل ۲-الف تا د، نمودارهای رگرسیون بین مقادیر پیش‌بینی شده با استفاده از روابط ۱ تا ۴ را در برابر مقادیر اندازه‌گیری شده، با حدود اطمینان ۹۵ درصد، نشان می‌دهد. شکل ۳-الف، اثر یون بروماید بر توزیع مولی تری‌الومتان‌ها رانشان می‌دهد و شکل ۳-ب اثر یون بروماید بر خطر نسبی سرطان تری‌الومتان‌ها به عنوان تابعی از نسبت مولی Br/DOC را نشان می‌دهد. روابط شماره ۱ تا ۴ نیز، روابط پیش‌بینی مقدار تولید انواع تری‌الومتان‌ها را به عنوان تابعی از زمان تماس برابر با ۶ تا ۱۶۸ ساعت، درجه سلسیوس و غلظت یون بروماید بین ۱۰ تا ۳۰۰ میکروگرم در لیتر را نشان می‌دهد.



شکل ۱- منحنی تشکیل تری‌الومتان‌ها (دما ۱۵ تا ۲۵ درجه سلسیوس، pH بین ۶ تا ۸، غلظت یون بروماید بین ۱۰/۵ تا ۳۰۰ میکروگرم بر لیتر و نسبت Cl₂/DOC بین ۰/۵ تا ۳)

⁵ Stepwise

بطری‌های آزمایش قبل از استفاده، به مدت ۳۰ دقیقه در یک کوره مافلی محصول شرکت هچ^۱ با دما ۴۰۰ درجه سلسیوس خشک شد. مطابق روشنایی کتال روشهای استاندارد، بعد از پایان مدت زمان مواجهه، واکنش‌ها با افزودن ۱۲ میلی‌گرم کلرید آمونیوم متوقف و سپس از هر بطری، ۵۰ میلی‌لیتر نمونه برای آنالیز تری‌الومتان برداشته شد و با افزودن ۳ میلی‌لیتر متیل ترشیری بوتیل اتر^۲ و ۲۰ میلی‌گرم سولفات سدیم نسبت به استخراج ترکیبات تری‌الومتان اقدام شد [۱۹، ۲۰ و ۲۱]. در ادامه، محلول دکا‌فلورو بی‌فنیل به نمونه اضافه شد تا غلظت محلول نهایی به ۱۰ میکروگرم در لیتر برسد. مصرف این ماده بیانگر عملکرد آنالیز بود. اندازه‌گیری مقدار تری‌الومتان‌ها، حداقل یک هفته بعد از جمع آوری، انجام شد (روش ۵۵۱/۱ EPA). در این آنالیز، دو میکرولیتر از تری‌الومتان استخراج شده وارد دستگاه گروماتوگراف گازی مجهز به ستون سیلیس (۰/۲۵ میلی‌متر در ۳۰ سانتی‌متر) و دتکتور مهارکننده میکروالکترون شد [۲۲]. برای تعیین مقدار تری‌الومتان‌ها در این مطالعه از روش مستقل^۳ استفاده شد (روش ۵۵۱/۱ EPA). برای این منظور، ابتدا محلول‌های استاندارد تری‌الومتان تهیه و دستگاه با آنها کالیبره شد. سپس نسبت به ورود نمونه‌ها به دستگاه و گرفتن نتایج اقدام شد. در این مطالعه، مقدار مواد آلی طبیعی توسط یک دستگاه اسپکتروفوتومتر واریان^۴، با استفاده از ظرفیت جذب اشعه UV در طول موج ۲۵۴ نانومتر اندازه‌گیری شد و مقدار TOC و DOC نیز با استفاده از یک آنالایزر A 5000A تعیین شد که مجهز به دتکتور دی‌اکسید کربن از نوع دتکتور مادون قرمز خطی غیرنشری بود. برای تعیین مقدار TOC ابتدا مقدار کل کربن و سپس مقدار کربن غیرآلی تعیین شد و در نهایت مقدار کربن آلی از اختلاف بین آن دو بدست آمد (روش ۵۳۱۰ SM). برای اندازه‌گیری مقدار DOC، نمونه‌ها ابتدا از یک صافی غشایی ۴/۵ میکرون عبور داده و سپس وارد آنالیز شدند. اندازه‌گیری pH نیز توسط دستگاه pH متر مدل 200 Varian^۵ ساخت شرکت هچ، با سه نقطه کالیبراسیون ۷ و ۱۰ و ۱۰ انجام شد.

۱- پارامترهای مورد مطالعه در مطالعات مدل‌سازی انجام شده در دنیا مجموعاً ۲۲ پارامتر بررسی شده است (جدول ۱). اما این پژوهش، بر مهم‌ترین و پرکاربردترین پارامترها معطوف شده است که عبارت‌اند از: دز کلر، مقدار کلر مورد نیاز، کل کلر، TOC، pH، UV₂₅₄، DOC، زمان تماس و غلظت یون بروماید. برای به دست آوردن مدل تحریکی در

¹ Hatch

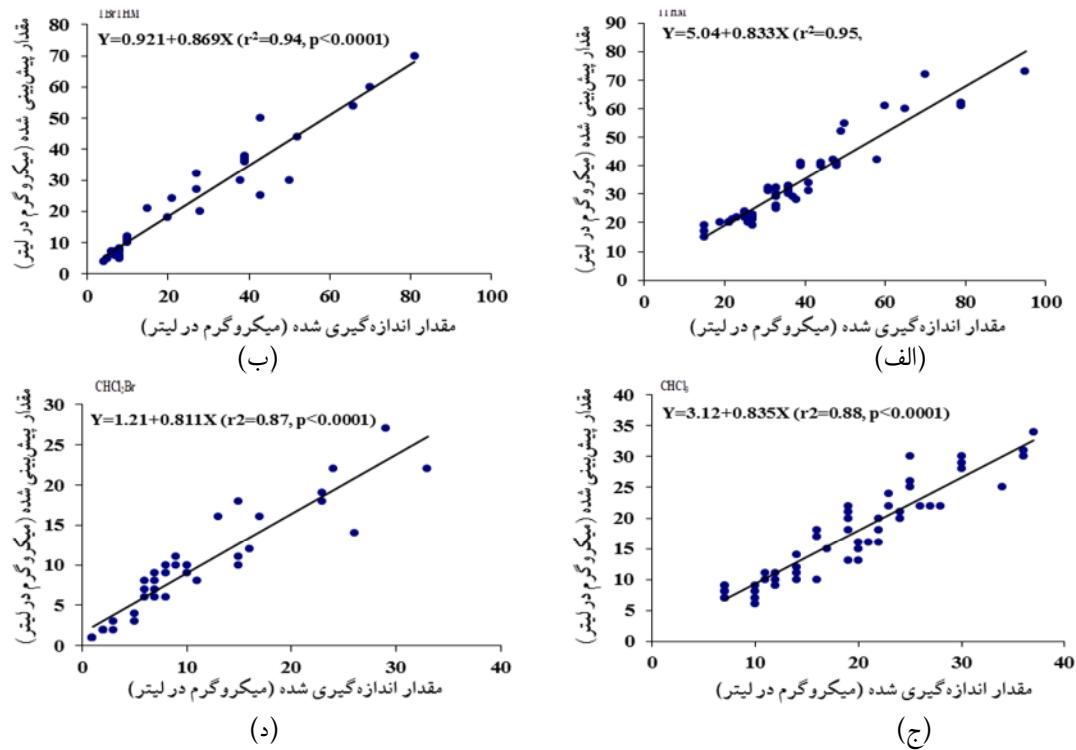
² Tert-Butyl Methyl Ether (MTBE)

³ Stand Alone

⁴ Varian^۱lan 235

جدول ۳- میانگین، انحراف معیار و محدوده غلظت تری‌الومتان‌ها در آزمایش‌های کلرزنی (در زمان تماس بین ۶۰ تا ۱۶۸ ساعت)

TBrTHM	CHCl ₃	CHCl ₂ Br	CHClBr ₂	CHBr ₃	TTHM	شماره از مایش
۵/۰۱±۱/۲۲	۱۵/۳±۳/۱۱	۴/۳۲±۱/۲۴	۰/۱۱۳±۰/۳۴	غیرقابل تشخیص	۱۹±۵/۰۴	۱
(۳/۷۹-۶/۲۲)	(۱۲/۱۹-۱۸/۴۱)	(۳/۰-۸-۵/۵۶)	(۰/۰-۰-۴۵۳)		(۱۳/۹۶-۲۴/۰۴)	
۴/۱۳±۱/۴۳	۱۷/۴±۴/۱۵	۴/۵۱±۱/۲۳	غیرقابل تشخیص	غیرقابل تشخیص	۲۱±۵/۵۴	۲
(۲/۷-۵/۵۶)	(۱۳/۰-۵-۲۱/۳۵)	(۳/۲۸-۵/۷۴)			(۱۵/۴۶-۲۶/۵۴)	
۴/۳۶±۱/۱۸	۲۲/۳۴±۵/۱۱	۴/۱۱±۱/۱۰	غیرقابل تشخیص	غیرقابل تشخیص	۲۳/۵±۸/۱۴	۳
(۳/۱۸-۵/۵۴)	(۱۷/۲۴-۲۷/۴۵)	(۳/۰-۱-۵/۲۱)			(۱۵/۳۶-۳۱/۶۴)	
۴/۹۸±۱/۱۲	۲۰/۱۴±۷/۲۱	۳/۸۷±۱/۵۴	غیرقابل تشخیص	غیرقابل تشخیص	۲۳/۴±۱۱/۳	۴
(۳/۸۶-۶/۱)	(۱۲/۹۳-۲۷/۳۵)	(۲/۳۳-۵/۴۱)			(۱۲/۱-۳۴/۷)	
۴/۳۹±۰/۸۷	۲۹/۶±۵/۴۱	۶/۵۶±۰/۷۵	۰/۲۲±۰/۲۴	غیرقابل تشخیص	۳۵/۲±۶/۱۴	۵
(۳/۵۲-۵/۲۶)	(۲۴/۱۹-۳۵/۰۱)	(۵/۸۱-۷/۳۱)	(۰/۰-۰-۴۶)		(۲۹/۰-۶-۴۱/۲۴)	
۳/۸۴±۱/۲۳	۱۴/۲±۳/۵۸	۳/۴۴±۱/۶۵	غیرقابل تشخیص	غیرقابل تشخیص	۱۶/۸۹±۳/۴۱	۶
(۲/۶۱-۵/۰۷)	(۱/۰-۶۲-۱۷/۷۸)	(۱/۷۹-۵/۰۹)			(۱۳/۴۸-۲۰/۳۰)	
۶/۵۳±۲/۹۸	۲۶/۳±۷/۹۶	۵/۹۸±۲/۴۶	۰/۷۱۲±۰/۴۲	غیرقابل تشخیص	۳۰/۱±۱۰/۴	۷
(۳/۵۵-۹/۵۱)	(۱۸/۳۴-۳۴/۲۶)	(۳/۵۲-۸/۴۴)	(۰/۰-۲۹-۱/۱۳)		(۱۹/۷-۴۰/۵)	
۳/۹۷±۰/۸۹	۱۶/۵±۳/۸۷	۳/۸۷±۱/۰۲	غیرقابل تشخیص	غیرقابل تشخیص	۲۰/۶±۵/۰۲	۸
(۳/۰-۸-۴/۸۶)	(۱۲/۶۳-۲۰/۳۷)	(۲/۸۵-۴/۸۹)			(۱۵/۵۸-۲۵/۶۲)	
۶/۵۵±۱/۹۹	۲۱/۱۰±۵/۱۴	۴/۳۲±۱/۰۲۵	غیرقابل تشخیص	غیرقابل تشخیص	۲۸/۷±۶/۲۳	۹
(۴/۰۶-۸/۵۷)	(۱۵/۹۴-۲۶/۲۲)	(۳/۲۹-۵/۳۵)			(۲۲/۴۷-۳۴/۹۳)	
۳۲/۵±۱۲/۳	۱۴/۹±۳/۲۵	۱۷/۵±۶/۳	۱۳/۵±۵/۲۸	۲/۲۱±۲/۰۱	۴۸/۶±۲۰/۴	۱۰
(۲/۰-۲-۴۴/۸)	(۱۱/۶۵-۱۸/۱۵)	(۱۱/۲-۲۳/۸)	(۸/۲۲-۱۸/۷۸)	۰/۲-۴/۲۲	(۲۸/۲-۶۹)	
۳۵/۲±۱۶/۳	۹/۹۶±۲/۴۵	۱۸/۶±۸/۲۵	۱۵/۳۶±۶/۳۵	۳/۲۵±۱/۰۸	۴۴/۳±۲۰/۸۹	۱۱
(۱۸/۹-۵۱/۵)	(۷/۵۱-۱۲/۴۱)	(۱/۰-۳۵-۲۶/۸۵)	(۹/۰-۱-۲۱/۷۱)	(۲/۱۷-۴/۳۳)	(۲۳/۴۱-۶۵/۱۹)	
۴۴/۳±۲۰/۱۲	۹/۲۱±۱/۱۲	۱۵/۲±۶/۳۲	۲۰/۱±۹/۷۸	۶/۸۷±۲/۱۱	۵۰/۲±۲۶/۳	۱۲
(۲۴/۱۸-۶۴/۴۲)	(۸/۰-۹-۱۰/۳۳)	(۸/۸۸-۲۱/۵۲)	(۱۰/۳۲-۲۹/۸۸)	(۴/۷۶-۸/۹۸)	(۲۳/۹-۷۶/۵)	



شکل ۲- الف- رگرسیون مقادیر پیش‌بینی شده با استفاده از رابطه ۱ در برابر مقادیر اندازه‌گیری شده، با حدود اطمینان ۹۵ درصد، ب- رگرسیون مقادیر پیش‌بینی شده با استفاده از رابطه ۲ در برابر مقادیر اندازه‌گیری شده، با حدود اطمینان ۹۵ درصد، ج- رگرسیون مقادیر پیش‌بینی شده به دست آمده از رابطه ۳ در برابر مقادیر اندازه‌گیری شده، با حدود اطمینان ۹۵ درصد و د- رگرسیون مقادیر پیش‌بینی شده با استفاده از رابطه ۴ در برابر مقادیر اندازه‌گیری شده، با حدود اطمینان ۹۵ درصد

$$\text{CHCl}_3 = 10^{-0.712(t)} \cdot 0.231(\text{Cl}_2/\text{DOC}) \cdot 0.242(\text{pH})^{1.324}(\text{Temp}) \\ 0.511 \times ([\text{Br}^-])^{0.156} \quad (\text{R}^2_{\text{adj}} = 0.85, p < 0.0001, n=72) \quad (4)$$

بررسی روابط چهارگانه بالا نشان می دهد که:
الف- مقدار تولید کل تری هالومتان ها، رابطه مستقیمی با تمامی متغیرهای مربوط به کیفیت آب و شرایط کلرزنی دارد، شامل زمان تماس، دز کلر، pH، دما و غلظت یون بروماید.

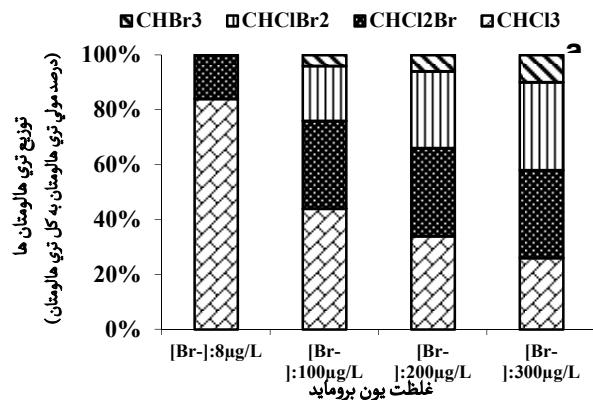
ب- مقدار تولید کل تری هالومتان های برومینه و منوبرومودی کلرومتان، رابطه مستقیمی با متغیرهای مربوط به شرایط کلرزنی دارد؛ اما رابطه معنی داری با نسبت Cl_2/Br ندارد.

پ- مقدار تولید تری کلرومتان، رابطه مستقیمی با متغیرهای مربوط به شرایط کلرزنی دارد؛ اما رابطه عکس با غلظت یون بروماید دارد.

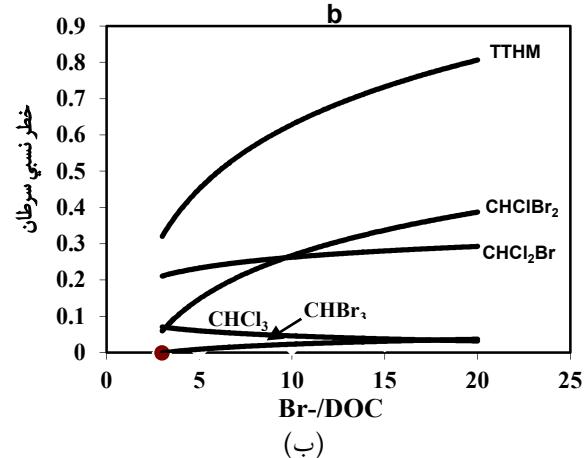
ت- بر اساس مقادیر ضرایب تعیین جزئی هر پارامتر، برای تعیین مقدار تولید کل تری هالومتان ها و تری کلرومتان، زمان تماس (مقدار R^2_{pt} برای کل تری هالومتان برابر با ۰/۳۶۴) و برای تری کلرومتان برابر با ۰/۲۹۹) و غلظت یون بروماید (مقدار R^2_{pt} برای کل تری هالومتان برابر با ۰/۳۵۷) و برای تری کلرومتان برابر با ۰/۳۹۲)، مؤثرترین عوامل بودند و در ردیفهای بعدی، pH (مقدار R^2_{pt} برای کل تری هالومتان برابر با ۰/۰۳۵۹) و برای تری کلرومتان برابر با ۰/۰۲۸۵) و نسبت Cl_2/DOC (مقدار R^2_{pt} برای کل تری هالومتان برابر با ۰/۰۲۶۴) و برای تری کلرومتان برابر با ۰/۰۴۸۴) و در رده آخر، دما (مقدار R^2_{pt} برای کل تری هالومتان برابر با ۰/۰۰۷۶) و برای تری کلرومتان برابر با ۰/۰۱۳۲) قرار داشتند.

ث- بر اساس مقادیر ضرایب تعیین جزئی هر پارامتر، مؤثرترین عامل برای تعیین مقدار تولید کل تری هالومتان های برومینه و منوبرومودی کلرومتان، غلظت یون بروماید (مقدار R^2_{pt} برای کل تری هالومتان های برومینه برابر با ۰/۰۷۱۷) و برای منوبرومودی کلرومتان برابر با ۰/۰۴۸۳) و زمان تماس در رتبه دوم (مقدار R^2_{pt} برای کل تری هالومتان های برومینه برابر با ۰/۰۶۵) و برای منوبرومودی کلرومتان برابر با ۰/۰۲۱) قرار داشت.

شکل ۲- الف تا د، رابطه بین مقادیر اندازه گیری شده و پیش بینی شده را نشان می دهد. نتایج آنالیزهای آماری، حاکی از رضایت بخش بودن ضریب تعیین و ارتباط موجود بین مقادیر اندازه گیری شده و پیش بینی شده بود، به طوری که مقدار ضریب R^2 بین ۰/۰۸۸ و ۰/۰۹۵ برای تری کلرومتان، تا ۰/۰۹۵ برای کل تری هالومتان بود. در حالی که در سایر روابط ارائه شده برای محاسبه غلظت این ترکیبات، مقدار R^2 بین ۰/۰۳۴ و ۰/۰۹۹ بوده که نشان دهنده صحت دقیق روابط به دست آمده در این مطالعه است [۲۴ و ۲۵].



(الف)



شکل ۳- الف- اثر یون بروماید بر توزیع مولی تری هالومتانها.

ب- اثر یون بروماید بر خطر نسبی سرطان تری هالومتانها

بعنوان تابعی از نسبت مولی Br^-/DOC

رابطه ۱ پیش بینی مقدار تولید کل تری هالومتان (TTHM) را نشان می دهد

$$\text{TTHM} = 10^{-1.246(t)} \cdot 0.231(\text{Cl}_2/\text{DOC}) \cdot 0.147(\text{pH})^{1.73}(\text{Temp}) \\ 0.456 \times ([\text{Br}^-])^{0.202} \quad (\text{R}^2_{\text{adj}} = 0.85, p < 0.0001, n=72) \quad (1)$$

رابطه ۲ پیش بینی مقدار تولید کل تری هالومتان های برومینه (TBrTHM) را نشان می دهد

$$\text{TBrTHM} = 10^{-3.567(t)} \cdot 0.245(\text{pH})^{3.143}(\text{Temp})^{0.311}([Br^-])^{0.546} \quad (\text{R}^2_{\text{adj}} = 0.92, p < 0.0001, n=72) \quad (2)$$

رابطه ۳ پیش بینی مقدار تولید منوبرومودی کلرومتان (CHCl₂Br) را نشان می دهد

$$\text{CHCl}_2\text{Br} = 10^{-3.985(t)} \cdot 0.282(\text{pH})^{2.654}(\text{Temp})^{0.432}([Br^-])^{0.342} \quad (\text{R}^2_{\text{adj}} = 0.85, p < 0.0001, n=72) \quad (3)$$

رابطه ۴ پیش بینی مقدار تولید تری کلرومتان (CHCl₃) است

است روند خطر سرطان در درجه اول تابعی از میزان تری‌الومتان‌های چند‌الاژنه است، به‌طوری که میزان خطر کل با افزایش نسبت DOC/Br⁻ تا ۵ میلی‌مول بر میلی‌مول، به‌میزان زیادی افزایش یافت و بعد از این نسبت تا عدد ۱۰، سرعت افزایش مقدار خطر کل، روند نزولی پیدا کرد. همچنین هنگامی که نسبت DOC/Br⁻ بین ۱۷ تا ۱۴ میلی‌مول بر میلی‌مول بود، مقدار خطر در حد نسبتاً بالای ثابت ماند و با نسبت DOC/Br⁻/B⁻ بیشتر از ۱۷ به‌دلیل کاهش سریع واکنش تشکیل دی‌کلروبروموتان، میزان خطر کل کاهش پیدا کرد. با این وجود، بر اساس مدل‌های تولید شده در این مطالعه، خطر نسبی سرطان ناشی از مصرف آب کلرزنی شده رودخانه تعجن خیلی کم است، که علت این امر، غلظت اندک یون بروماید در این آب یعنی ۸ میکروگرم در لیتر، در مقایسه با غلظت این یون در آبهای دیگر با ۶۰ تا ۱۴۰۰ میکروگرم در لیتر است [۳۳، ۳۴ و ۳۵].

برای اعتبارسنجی نتایج به‌دست‌آمده از مدل، از روش-Cross Validation استفاده شد و نتایج آن نشان داد که میانگین انحراف معیار نتایج به‌دست‌آمده از مدل، کمتر از میانگین انحراف معیار نتایج واقعی است.

۴- نتیجه‌گیری

بر اساس نتایج این مطالعه، مدت زمان واکنش و غلظت یون بروماید در آب، بیشترین تأثیر را در تشکیل تری‌الومتان‌ها در طی فرایند کلرزنی آب رودخانه تعجن دارند. روابط بین مقادیر پیش‌بینی شده به‌وسیله مدل‌های به‌دست‌آمده در این مطالعه و مقادیر اندازه‌گیری شده واقعی، رضایت‌بخش و حاکی از همبستگی بالا بود، به‌طوری که مقدار R^2 بین ۸۸/۰ و برای تری‌کلرومتان تا ۹۵/۰ بود، برای کل تری‌الومتان بود. غلظت یون بروماید در آب، پارامتر کلیدی کنترل ترکیب شدن یون بروماید با تری‌الومتان‌ها و تشکیل تری‌الومتان‌های برومینه است. به‌طوری که غلظت‌های بالاتر این یون منجر به تولید تری‌الومتان‌های چند‌الاژنه با خطر نسبی سرطان‌زایی بیشتر می‌شود. در این مطالعه، روند افزایش خطر نسبی سرطان در برابر نسبت DOC/Br⁻/B⁻ رسم شد و نتایج آن نشان داد که وقتی مقدار نسبت اخیر بین ۱۴ و ۱۷ باشد مقدار خطر نسبی سرطان بیشتر است. با این حال خطر نسبی سرطان ناشی از کلرزنی آب رودخانه تعجن، به‌دلیل غلظت اندک یون بروماید خیلی کم است. مدل‌های ارائه شده در این مطالعه، با لحاظ نمودن خصوصیات تجزیه‌ای کلر و میزان تولید تری‌الومتان، یک ابزار ساده و قدرتمند برای پیش‌بینی سریع و دقیق پتانسیل تشکیل تری‌الومتان‌ها و همچنین مقایسه اولیه خطرات ناشی از کل تری‌الومتان‌ها در منابع آبی مختلف ارائه می‌کند.

نتایج مطالعه، تطابق مناسبی با نتایج سایر پژوهشگران دارد. در مطالعه پارینت و همکاران، دما با توان ۰/۲۲۸ در تشکیل کل تری‌الومتان‌ها نقش داشت که با نتایج این پژوهش نیز همخوانی دارد. همچنین در مطالعه یوکای و همکاران نیز یون بروماید با توان ۰/۲۱۴ در تشکیل کل تری‌الومتان‌ها نقش داشت، که همخوانی مناسبی با نتایج این پژوهش دارد [۲۶ و ۲۲]. در مطالعه دینگ و همکاران مشخص شد که پتانسیل تشکیل تری‌الومتان‌های برومینه با توان ۰/۲۲۰ مدت زمان مواجهه، رابطه مستقیم دارد که در این مطالعه نیز عدد ۰/۲۳۱ به‌دست آمد [۱۴]. در پژوهشی که توسط ریچاردسون و همکاران انجام شد، پتانسیل تشکیل منو بروموم دی‌کلرومتان با توان ۰/۴۴ مدت زمان مواجهه رابطه مستقیم داشت که با نتایج این مطالعه ۰/۴۲۲ همخوانی دارد [۱۰].

در این مطالعه اثر کیفیت آب خام و شرایط کلرزنی، بر میزان تشکیل ترکیبات جانسی و خطر نسبی سرطان پیش‌بینی شد. دماهای بالاتر می‌تواند سرعت واکنش‌های کلرزنی را افزایش دهد و زمان واکنش‌های طولانی‌تر نیز می‌تواند منجر به تولید بیشتر تری‌الومتان‌ها شود [۲۷ و ۲۸]. به‌طور کلی، دز بالای کلر و غلظت زیاد یون بروماید در آب، پیش‌سازهای غیرآلی بیشتری برای واکنش با کربن‌های آلی موجود در آب فراهم می‌کند. هرچند نوع کربن آلی موجود در آب، نظری اسید هیومیک و فلوویک نیز نقش عمده‌ای در تعیین میزان و نوع تری‌الومتان تشکیل شده، ایفا می‌کنند [۲۹ و ۳۰]. شکل ۳-الف، نوع و غلظت تری‌الومتان‌های تشکیل شده (درصد نسبت مولی) در غلظت‌های مختلف یون بروماید، بین ۸ تا ۳۰۰ میکروگرم در لیتر را نشان می‌دهد. بر اساس این شکل، همان‌طور که انتظار می‌رفت با افزایش غلظت تری‌بروماید، غلظت تری‌الومتان‌های برومینه، افزایش و غلظت تری‌کلرومتان، کاهش یافت؛ زیرا در طی عملیات کلرزنی، یون بروماید توسط کلر به اسیدهیپوبرومو (HOBr) اکسید می‌شود که عامل هالاژنه‌کننده قوی تری نسبت به اسیدهیپوکلرو (HOCl) است [۲۶ و ۳۱]. مطالعات انجام شده توسط چانگ و همکاران نشان داد حداقل غلظت دی‌بروم مونوکلرومتان در مقدار یون بروماید ۳۰۰ تا ۵۰۰ میکروگرم در لیتر به‌دست می‌آید که نتایج این پژوهش را تأیید می‌کند [۳۲]. از آنجایی که تری‌الومتان‌هایی که دارای دو هالاژن مختلف هستند، فاکتور قدرت سرطان آنها با $6/2 \times 10^{-3}$ بزرگ‌تر از تری‌کلرومتان با $10^{-3} \times 10^{-3}$ و تری‌بروموتان با $10^{-3} \times 10^{-3}$ است، میزان خطر کل سرطان‌زایی ناشی در آب ممکن است بسته به نوع تری‌الومتان‌های موجود تغییر کند. با استفاده از نتایج این مطالعه و با به‌کارگیری اطلاعات موجود در سایر مقالات، خطر نسبی سرطان و روند آن نیز محاسبه شد که در شکل ۳-ب قابل مشاهده است [۳۳، ۳۴ و ۳۵]. همان‌طور که در شکل مشخص

۵- قدردانی

این مقاله از زحمات جناب آقای قریشی، آقای مهندس دهقانی و کارشناسان آزمایشگاه‌های تصفیه خانه‌های آب شهرهای ساری و بابلسر، قدردانی می‌نمایند.

این مطالعه با استفاده از گرنت اعطایی شرکت آب و فاضلاب استان مازندران به شماره ۲۳-۰۶/AM انجام شد. نویسندها

۶- مراجع

1. Al-Omari, A., Fayyad, M., and AbdelQader, A. (2005). "Modeling trihalomethane formation for Jabal-Amman water supply in Jordan." *J. of Environ. Model. Assess.*, 9(4), 245-252.
2. Uyak, V., Toroz, I., and Meric, S. (2005). "Monitoring and modeling of trihalomethanes (THMs) for a water treatment plant in Istanbul." *J. of Desalination*, 176(1/3), 91-101.
3. Sun, Y.X., Wu, Q.Y., Hu, H.Y., and Tian, J. (2009). "Effects of operating conditions on THMs and HAAs formation during wastewater chlorination." *J. of Hazard. Mater.*, 168(2/3), 1290-1295.
4. Goslan, E.H., Krasner, S.W., Bower, M., Rocks, S.A., Holmes, P., and Levy, L.S. (2009). "A comparison of disinfection by-products found in chlorinated and chloraminated drinking water in Scotland." *J. of Water Res.*, 43(18), 4698-4706
5. Francis, R.A., Small, M.J., and Vanbriissen, J.M. (2009). "Multivariate distributions of by-products in chlorinated drinking water." *J. of Water Res.*, 43(14), 3453-3468.
6. Hong, H.C., Liang, Y., Han, B.P., Mazumder, A., and Wong, M.H. (2007). "Modeling of trihalomethane (THM) formation via chlorination of the water from Dongjiang River (source water for Hong Kong's drinking water)." *J. of Sci. Total Environ.*, 385, 48-54.
7. Kanan, A., and Karanfil, T. (2011). "Formation of by-products in indoor swimming pool water: The contribution from filling water natural organic matter and swimmer body fluids." *J. of Water Res.*, 45(2), 926-932.
8. Moncayo-Lasso, A., Rincon, A.G., Pulgarin, C., and Benitez, N. (2012). "Significant decrease of THMs generated during chlorination of river water by previous photo-Fenton treatment at near neutral pH." *J. of Photoch Photobio A.*, 229(1), 46-52.
9. Rodriguez, M.J., Serodes, J.B., and Levallois, P. (2004). "Behavior of trihalomethanes and Halo acetic acids in a drinking water distribution system." *J. of Water Res.*, 38(20), 4367-4382.
10. Richardson, S.D. (2011). *Disinfection by-products: formation and occurrence in drinking water*, USEPA.
11. Panyakapo, M., Soontornchai, S., and Paopuree, P. (2008). "Cancer risk assessment from exposure to trihalomethanes in tap water and swimming pool water." *J. of Environ. Sci.*, 20(3), 372-378.
12. Amjad, H., Hashmi, I., Saif Ur Rehman, M., Awan, A., and Ghaffar, S. (2013). "Cancer and non-cancer risk assessment of trihalomethanes in urban drinking water supplies of Pakistan." *J. of Ecotox Environ Safe*, 91, 25-31.
13. Chowdhury, S., Champagne, P., and Mclellan, J. (2009). "Models for predicting disinfection byproduct formation in drinking waters: A chronological review." *J. of Sci. Total Environ.*, 407(14), 4189-4206.
14. Ding, G.Y., Zhang, X.R., Yang, M.T., and Pan, Y. (2013). "Formation of new brominated disinfection by-products during chlorination of saline sewage effluents." *J. of Water Res.*, 47(8), 2710-2718.
15. Tardif, R., Haddad, S., Catto, C., Hamelin, G., and Rodriguez, M.J. (2011). "Modeling exposure to disinfection by-products in drinking water for an epidemiological study of adverse birth outcomes." *J. of Expo. and Environ. Epidemiol.*, 15(2), 138-146.
16. Zhang, X.I., Yang, H.W., Wang, X.M., Fu, Jing., and Xie, Y.F. (2013). "Formation of disinfection by-products: Effect of temperature and kinetic modeling." *J. of Chemosphere*, 90(2), 634-639.

17. Kohler, S.J., Buffam, I., Seibert, J., Bishop, K.H., and Laudon, H. (2009). "Dynamics of stream water TOC concentrations in a boreal headwater catchment: Controlling factors and implications for climate scenarios." *J. of Hydrol.*, 373(1/2), 44-56.
18. Kim, J.K. (2009). "Fate of THMs and HAAs in low TOC surface water." *J. of Environ. Res.*, 109(2), 158-165.
19. Fabbricino, M., and Korshin, G.V. (2009). "Modeling disinfection by-products formation in bromide-containing waters." *J. of Hazard. Mater.*, 168(2/3), 782-786.
20. USEPA. (2012). *Chlorine residual measurement in aquatic solution*, USEPA press. DOC: 4562153/258. USA.
21. Singh, K.P., and Gupta, S. (2012). "Artificial intelligence based modeling for predicting the disinfection by-products in water." *J. of Chemometr Intell Lab.*, 114, 122-131.
22. Kawasaki, N., Matsushige, K., Komatsu, K., Kohzu, A., and Nara, F.W. (2011). "Fast and precise method for HPLC-size exclusion chromatography with UV and TOC (NDIR) detection: Importance of multiple detectors to evaluate the characteristics of dissolved organic matter." *J. of Water Res.*, 45(18), 6240-6248.
23. Brenner, A., Shacham, M., and Cutlip, M.B. (2005). "Applications of mathematical software packages for modeling and simulations in environmental engineering education." *J. of Environ Modell Softw.*, 20(10), 1307-1313.
24. Rutqvist, J., Chijimatsu, M., Jing, L., Millard, A., and Nguyen, T.S. (2005). "A numerical study of THM effects on the near-field safety of a hypothetical nuclear waste repository-BMT1 of the DECOVALEX III project. Part 3: Effects of THM coupling in sparsely fractured rocks." *Int. J. of Rock Mech. Min. Sci.*, 42(5-6), 45-755.
25. Elshorbagy, W.E., Abu-Qadis, H., and Elsheamy, M.K. (2000). "Simulation of THM species in water distribution systems." *J. of Water Res.*, 34(13), 3431-3439.
26. Parinet, J., Tabaries, S., Coulomb, B., Vassalo, L., and Boudenne, J.L. (2012). "Exposure levels to brominated compounds in seawater swimming pools treated with chlorine." *J. of Water Res.*, 46(3), 828-836.
27. Chen, B.Y., and Westerhoff, P. (2010). "Predicting disinfection by-product formation potential in water." *J. of Water Res.*, 44(13), 3755-3762.
28. Uyak, V., Ozdemir, K., and Toroz, I. (2007). "Multiple linear regression modeling of disinfection by-products formation in Istanbul drinking water reservoirs." *J. of Sci. Total Environ.*, 378(3), 269-280.
29. Delarubia, A., Rodriguez, M., Leon, V.M., and Prats, D. (2008). "Removal of natural organic matter and THM formation potential by ultra- and nanofiltration of surface water." *J. of Water Res.*, 42(3), 714-722.
30. Jones, D.B., Song, H., and Karanfil T. (2012). "The effects of selected pre-oxidation strategies on I-THM formation and speciation." *J. of Water Res.*, 46(17), 5491-5498.
31. Nikolaou, A.D., Lekkas, T.D., and Golfinopoulos, S.K. (2004). "Kinetics of the formation and decomposition of chlorination by-products in surface waters." *Chem. Eng. J.*, 100(1/3), 139-148.
32. Fan, A.M. (2005). *Cancer potency factor, Encyc Toxicol*, 2nd Ed., EPA, California.
33. Chiu, H.F., Tsai, S.S., Wu, T.N., and Yang, C.Y. (2010). "Effect modification of the association between trihalomethanes and pancreatic cancer by drinking water hardness: Evidence from an ecological study." *J. of Environ. Res.*, 110(5), 513-518.
34. Adamowicz, W., Dupont, D., Krupnick, A., and Zhang, J. (2011). "Valuation of cancer and microbial disease risk reductions in municipal drinking water: An analysis of risk context using multiple valuation methods." *J. of Environ. Econ. Manag.*, 61(2), 213-226.
35. Kavacar, P., Sofuoğlu, A., and Sofuoğlu, S.C. (2009). "A health risk assessment for exposure to trace metals via drinking water ingestion pathway." *Int. J. of Hyg. Environ. Heal.*, 212(2), 216-227.