

Technical Note

Determination of Trihalomethane Forming Potential in the Sanandaj Water Treatment Plant

B. Barakhshi¹, A.H. Hasani^{2*} and B. Shahmoradi³

Abstract

Exploiting surface water resource as the main potable water supplies and the application of chlorine as the main disinfectant for drinking water have increased the rate of Disinfection by-products (DBPs) formation. One main group of DBPs are Trihalomethane compounds (THMs) which are carcinogen. Objective of this survey is the determination of THMs concentration in Sanandaj water treatment plant units and the relation between THMs formation with free residual chlorine and organic matter. Sampling was done ten times in one year and at various stages of water treatment. 50 samples were tested and the results were analyzed. THMs were measured using gas chromatography. The THMs concentration in input raw water (less than 15 µg/l) and the output flow (20 µg/l) was lower than the international standard. This study showed that THMs formation has a direct relation with free residual chlorine and organic matter. The lowest amount of THMs are observed after the coagulation-flocculation unit which represents the performance of this unit in eliminating THMs. THMs are in the highest level after the final chlorination.

تعیین پتانسیل تشکیل تری هالومتان‌ها در تصفیه خانه آب سنج

بهار برآخاصی^۱, امیرحسام حسنی^{۲*} و بهزاد شاهمرادی^۳

چکیده

کاربرد منابع آب سطحی به عنوان عمدترين منبع تأمین آب شرب و همچنین کلر به عنوان رایج‌ترین ضدعفونی کننده آب آشامیدنی باعث افزایش تشکیل محصولات جانبی از گندزدایی (DBPs) می‌شود که از عمدترين آنها ترکیبات تری هالومتان (THMs) است که سلطان زا محسوب می‌شوند. هدف از این تحقیق تعیین غلظت تری هالومتان‌ها در واحدهای مختلف تصفیه خانه آب شهر سنج و ارتباط آنها با کلرآزاد باقیمانده و موادآلی می‌باشد. نمونهبرداری در ده نوبت، در مراحل مختلف تصفیه خانه آب سنج و در طول یکسال انجام شد که جمماً 50 نمونه آنالیز و نتایج تجزیه و تحلیل شد. THMs با دستگاه گازکروماتوگرافی اندازه‌گیری شدند. مقدار تری هالومتان‌ها در آب خام ورودی (کمتر از 1/15 µg) و خروجی (حدود 20 µg/l) در حد بسیار پایین‌تر از استاندارد جهانی می‌باشد. این مطالعه نشان داد بین تشکیل THMs با کلرآزاد باقیمانده و موادآلی رابطه خطی مستقیم وجود دارد. کمترین مقدار THMs بعداز واحد انقاد و لخته‌سازی می‌باشد که نشان‌دهنده عملکرد این واحد در حذف THMs می‌باشد. بالاترین میزان THMs مربوط به کلرزنی نهایی می‌باشد.

Keywords: Absorption, Discontinuous experiment, Hexavalent chromium, Isotherm, Pine fruit powder

Received: March 12, 2016

Accepted: April 24, 2016

کلمات کلیدی: کلر، ضدعفونی، تری هالومتان‌ها، سنج، تصفیه خانه آب.

تاریخ دریافت مقاله: ۹۴/۱۲/۲۲

تاریخ پذیرش مقاله: ۹۵/۲/۵

1- Msc Student, Environmental Engineering Department, Science and Search Branch, Islamic Azad University, Tehran, Iran.

2- Associate Professor, Environmental Engineering Department, Science and Research Branch, Islamic Azad University, Tehran, Iran.
Email: Ahh1346@gmail.co

3- Assistant Professor, Environment Health Engineering Department, Medical Sciences Kurdestan University, Sanandaj, Iran.

*- Corresponding Author

۱- دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی محیط زیست گرایش منابع آب، دانشگاه آزاد واحد علوم و تحقیقات، تهران - ایران.

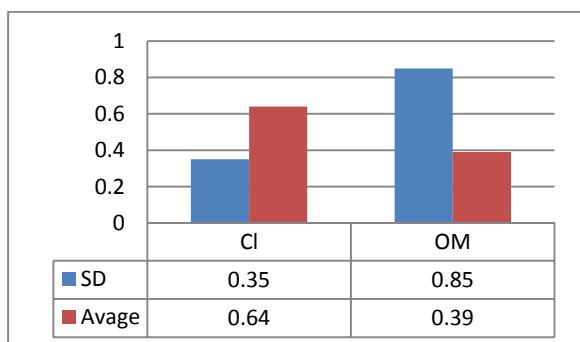
۲- دانشیار گروه مهندسی محیط زیست، دانشگاه آزاد اسلامی، واحد علوم و تحقیقات تهران، دانشکده مهندسی مکانیک و انرژی، تهران - ایران

۳- استادیار گروه مهندسی پهادشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی کردستان، دانشکده پهادشت، سنج.

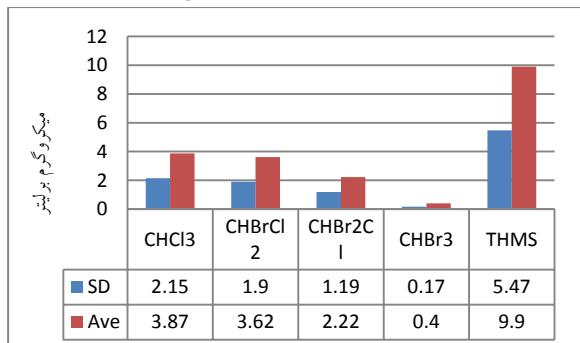
*- نویسنده مسئول

۳- نتیجه‌گیری

نتایج حاکی از این است که اختلاف معنی‌داری بین مقادیر این پارامترها با استاندارد ملی و جهانی وجود ندارد و مقادیر کاملاً مطلوب و پایین‌تر از حد استاندارهای مجاز است. بیشترین مقدار تری‌هالومتان در زمان تحقیق مربوط به فروردین و اردیبهشت می‌باشد و احتمال بالارفتن آن در این فصل به علت بالارفتن غلظت مواد آلی طبیعی (از پیش‌سازهای THMS) به علت وارونگی دمایی احتمالی در آب سد قشلاق (منبع تأمین آب تصفیه‌خانه سندج) و همچنین شروع فصل گرما و رشد فرازینه موادگیاهی می‌باشد. همچنین بین تشکیل THMS با کلرآزاد باقیمانده و مواد آلی آب رابطه مستقیم وجود دارد که این ارتباط در مورد مواد آلی بیش از سایر عوامل است که (Jafari et al., 2007) و (Andalib et al. (2010) Jafari et al. (2007) مشابهی دست یافتند. اثر کلر باقیمانده در دامنه ۱/۵-۱ میلی‌گرم بر لیتر بر کلیه تری‌هالومتان‌ها به جز برموفرم اختلاف معنی‌داری نشان داد که مشابه نتایج Andalib et al. (2010) بود. همچنین در واحد کلرزنی نهایی بیشترین میزان تری‌هالومتان‌ها تشکیل می‌گردد. واحد انعقاد و تهشیینی بیشترین تأثیر را در حذف تری‌هالومتان‌ها دارد.



نمودار ۱- میانگین و انحراف معیار صفات مستقل در تصفیه‌خانه آب سندج



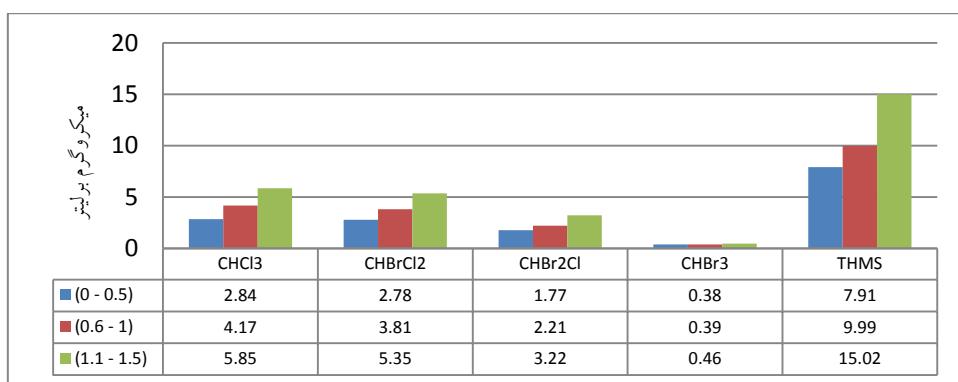
نمودار ۲- میانگین و انحراف معیار تری‌هالومتان‌ها در تصفیه‌خانه آب سندج

۱- مقدمه

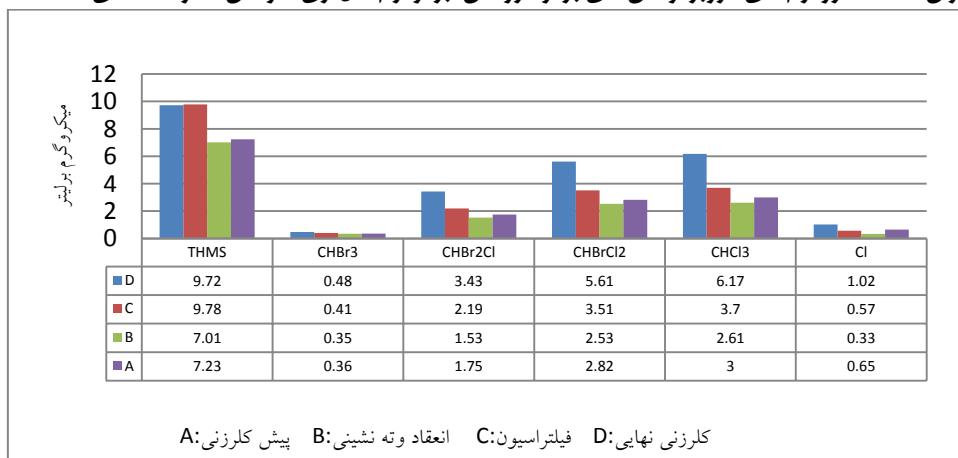
برای نخستین بار در سال ۱۹۷۴ میلادی، دو محقق به نام‌های راک در هلند و بلر در ایالات متحده ترکیباتی در آب آشامیدنی گندزدایی شده با کلر شناسایی نمودند که تا پیش از آن هرگز در آب آشامیدنی دیده نشده و مورد توجه قرار نگرفته بودند. این ترکیبات که از خانواده ترکیبات آلی کلره بودند، تری‌هالومتان (THM) نامیده شدند (Jafari et al., 2007). تری‌هالومتان‌ها ترکیبات هالوژن‌های هستند که تک کربنه بوده و فرمول عمومی آنها CHX_3 می‌باشد، به طوری که در جای X ممکن است کلر، فلوئور، برم، ید و یا ترکیباتی از آن قرار گیرد. این واکنش که باعث جایگزینی اتم‌های هالوژن (F, Cl, I, Br) به جای هیدروژن ملکول متان می‌شوند، بطور آنی صورت نمی‌گیرد بلکه تا چندین روز ادامه می‌یابد (Andalib et al., 2010). بر اساس اصلاحیه مؤسسه استاندارد ایران در سال ۱۳۸۸ میزان کلروفرم: ۳۰۰؛ برمودی کلرومتان: ۶۰؛ دی‌برموکلرومتان: ۱۰۰؛ برموموفرم: ۱۰۰ میکروگرم در لیتر اعلام شده است [سایت مؤسسه استاندارد و تحقیقات ایران]. تشکیل THMs به فاکتورهای زیادی مانند pH، دمای آب، زمان تماس با کلر(زمان اقامت آب در سیستم توزیع)، غلظت و خصوصیات کلر، کلر باقیمانده، غلظت و طبیعت مواد آلی (Natural Organic Matters=NOMs) و غلظت برم بستگی دارد (Mazlomi and Mahvi, 1388).

۲- مواد و روش‌ها

در این تحقیق در طی یک دوره یک ساله (آذر ۹۲ لغایت مرداد ۹۳) اقدام به نمونه‌برداری، سنجش و آنالیز میزان تری‌هالومتان‌ها به تفکیک چهار ترکیب اصلی عمده شامل کلروفرم، دی‌کلروبرومتان، دی‌برموکلرومتان و برموموفرم با استفاده از دستگاه گازکروماتوگرافی در فصول مختلف سال پنج مرحله در تصفیه‌خانه آب شرب شهر سندج شامل: آب خام بدون کلرزنی، آب خام با پیش‌کلرزنی، بعداز انقاد و تهشیینی، بعداز فیلتراسیون و آب تصفیه خروجی (کلرزنی نهایی) گردید. همچنین عوامل مؤثر در تشکیل تری‌هالومتان‌ها از قبیل کلر باقیمانده و مواد آلی نیز مورد آنالیز قرار گرفت. کلیه مراحل نمونه‌برداری طبق روش ۶۲۳۲ استاندارد مت د صورت گرفت. کلیه نتایج با دو نرم‌افزار SPSS و SAS مورد تجزیه و تحلیل قرار گرفت. مقایسه میانگین تیمارهای مورد مطالعه توسط آزمون چندانهای دانکن انجام گرفت.

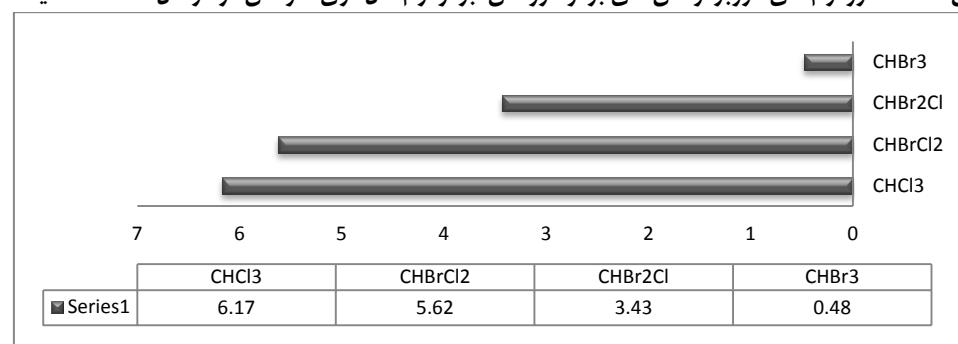


نمودار ۳- میزان غلظت کلروفرم، دی کلروبرومتان، دی برموکلرومتان، برموفرم، کل تری‌هالومتان‌ها در دامنه‌های مختلف کل باقیمانده

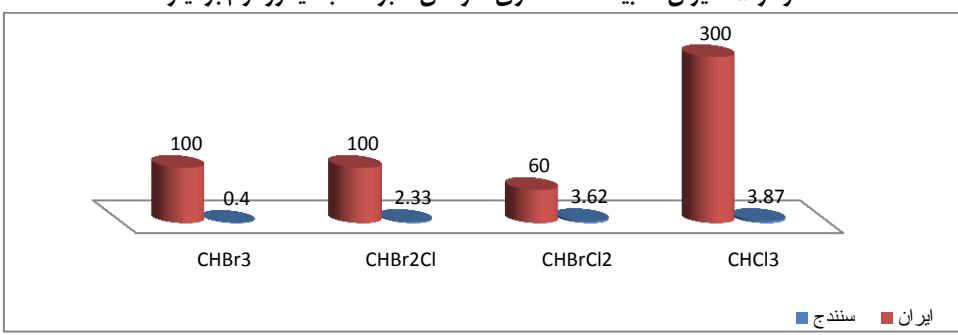


کارزنی نهایی: D فیلتراسیون: C انعقاد و ته نشیبی: B پیش کارزنی: A

نمودار ۴- میزان غلظت کلروفرم، دی کلروبرومتان، دی برموکلرومتان، برموفرم، کل تری‌هالومتان در مراحل مختلف تصفیه خانه آب سندج



نمودار ۵- میزان غالیت غلظت تری‌هالومتان‌ها بر حسب میکروگرم بر لیتر



نمودار ۶- مقایسه میزان تری‌هالومتان‌ها در تصفیه خانه آب سندج با استاندارد ایران بر حسب میکروگرم بر لیتر

جدول ۱- نتایج حاصل از اندازه‌گیری تری‌الومتان‌ها در واحدهای مختلف تصفیه‌خانه آب شهر سنندج

نام محل نمونه برداری	تاریخ برداشته شدن	کل THMs (ppb)	CHBr ₃ (ppb)	CHBr ₂ Cl (ppb)	CHBrCl ₂ (ppb)	CHCl ₃ (ppb)	مواد آبی mg/l KMnO ₄	کلریا-چمانده (mg/l)	تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۰۶	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	—	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۰۷	۰/۴۸	-/۱۴	۱	۲/۱	۲/۱۵	—	۰/۸	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۰۸	۰/۴۸	-/۱۴	۱	۲/۱	۲/۱۵	—	۰/۸	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۰۹	۰/۶۴	-/۱۴	۱/۱	۲/۱	۲/۱۵	—	۰/۹	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۱۰	۱۳/۵۲	-/۱۴	۳	۵/۱	۵/۱	—	۱/۱	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۱۱	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	—	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۱۲	۷/۹۳	-/۱۴	۲/۱۰	۳/۰۳	۲/۴۵	—	۰/۵	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۱۳	۸/۱۸	-/۱۴	۲/۱۴	۳/۱۵	۲/۴۵	—	۰/۴	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۱۴	۷/۱۸۹	-/۱۴	۲/۱۰	۳/۰۳	۲/۴۵	—	۰/۴	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۱۵	۱۲/۱۴	-/۱۴	۳/۰۵	۴/۸۵	۴	—	۱/۱	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۱۶	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	۲/۲۷	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۱۷	۱۲/۴	-/۱۶	۲/۱۸	۴/۶	۲/۹۶	۰/۹۴	۱	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۱۸	۱۱/۰۶	-/۱۶	۲/۷	۴/۰۶	۳/۷	۰/۹۴	۰/۳	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۱۹	۱۱/۱۷	-/۱۶	۲/۹	۴/۳	۲/۹۶	۰/۹۴	۰/۳	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۲۰	۱۷/۱	-/۱۶	۳/۸	۶	۶/۷	۰/۵۲	۰/۸	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۲۱	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	۱/۹۳	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۲۲	۱۳/۹۵	-/۱۶	۲/۰۵	۵/۴	۴/۹	۱/۳۹	۰/۸	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۲۳	۱۲/۳	-/۱۶	۲/۵	۴/۶	۴/۶	۰/۷۵	۰/۴	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۲۴	۱۳/۹۴	-/۱۶۳	۳/۲	۵	۴/۶	۰/۵۹	۰/۶	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۲۵	۲۰/۳	-/۱۶	۳/۸	۷/۱	۸/۸	۰/۱۹	۰/۸	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۲۶	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	۱/۵	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۲۷	۱/۲	-/۱۶	۲	۳/۸	۴	۱/۱	۰/۹	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۲۸	۹/۶	-/۱۶	۲	۳/۵	۳/۷	۰/۸۶	۰/۳	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۲۹	۹/۲	-/۱۶	۲	۳/۴	۳/۴	۰/۸۶	۰/۳	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۳۰	۱۹/۵	-/۱۶	۳/۸	۶/۸	۸/۵	۰/۲۲	۱/۱	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۳۱	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	۱/۲۸	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۳۲	۰/۷۱	</۰/۱	</۰/۱	-/۱۱	-/۶	۰/۹۶	۰/۲	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۳۳	۱/۱	</۰/۱	</۰/۱	-/۰/۳	-/۸	۱/۰۷	۰/۵	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۳۴	۱۰/۲	-/۱۰	۲/۵	۳/۸	۳/۴	۰/۸۶	۰/۸	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۳۵	۱۳/۲	-/۱۶	۳	۵	۴/۸	۱/۲۸	۱/۲	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۳۶	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	۱/۶	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۳۷	۴/۱۵	-/۱۰۵	-/۱۶	۱/۶	۱/۸	۱/۲	۰/۶	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۳۸	۳/۲۵	-/۱۰۵	-/۱۵	۱/۱	۱/۵	۱/۴	۰/۰۰	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۳۹	۷/۹	-/۱۳	۱/۵	۲/۷	۳/۴	۱/۳	۰/۰۰	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۴۰	۱۵/۵	-/۱۳	۳/۲	۵/۶	۶/۴	۰/۸۶	۰/۹	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۴۱	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	۰/۹۶	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۴۲	۷/۶	-/۱۶	۱/۴	۲/۸	۳/۱	۱/۵	۰/۶	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۴۳	-/۹	</۰/۱	</۰/۱	-/۰/۲	-/۷	۱/۶۱	۰/۰۰	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۴۴	۱/۲	</۰/۱	</۰/۱	-/۰/۳	-/۹	۱/۰۷	۰/۶	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۴۵	۶	-/۱۶	۳/۸	۵/۸	۵/۸	۰/۸۶	۱/۲	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۴۶	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	۰/۴	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۴۷	۱۲/۳	-/۱۶	۲/۸	۴/۳	۴/۶	۰/۳	۰/۸	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۴۸	۱۱/۱	-/۱۶	۲/۷	۳/۸	۴	۰/۴	۰/۳	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۴۹	۲۱/۳	-/۱۶	۴/۵	۶/۸	۹/۴	۰/۲	۱	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۵۰	۸	-/۱۶	۴	۶/۱	۷/۳	۰/۲	۱	آب تصویب خروجی
آب خام قبل از کلرزنی	۹۲/۰۵/۵۱	N.D*	N.D	N.D	N.D	N.D	-/۵۳	۰/۰۰	آب خام قبل از کلرزنی
آب خام بعد از کلرزنی	۹۲/۰۵/۵۲	۶/۶	-/۱۶	۱/۴	۲/۵	۲/۵	۰/۶۴	۰/۳	آب خام بعد از کلرزنی
بعد از انعقادوته شنبنی	۹۲/۰۵/۵۳	۶/۹	-/۱۳	۱/۶	۲/۵	۲/۵	۰/۷۴	۰/۳	بعد از انعقادوته شنبنی
بعد از فیلتراسیون	۹۲/۰۵/۵۴	۹/۳	-/۱۶	۲/۱	۳/۴	۳/۴	۰/۶۴	۱	بعد از فیلتراسیون
آب تصویب خروجی	۹۲/۰۵/۵۵	۱۱/۸	-/۱۰	۲/۹	۴/۱	۴/۳	۰/۱	۱	آب تصویب خروجی

۴- مراجع

- factors on Trihalomethane production in potable water of Yazd. J. Health & Environ 4(2):137-148.
- Mazlomi S, Mahvi AH (2009) Trihalometane concentration of Tehran drinking water, Twelfth National Conference on Environmental Health, 2009- shahid Beheshti Medical Science University, 988-995.
- Jafari MA ,Taghavi K. Hassani AH. (2007) Survey the THMs value in drinking water in Lahijan and suggestion in order to product control after disinfection. J. Guilani University of Medical Sciences 68(17):1-6.
- Andalib AH.Ganjidost H. Ayati B. Khodadadi A .(2010). Investigation of amount and effective