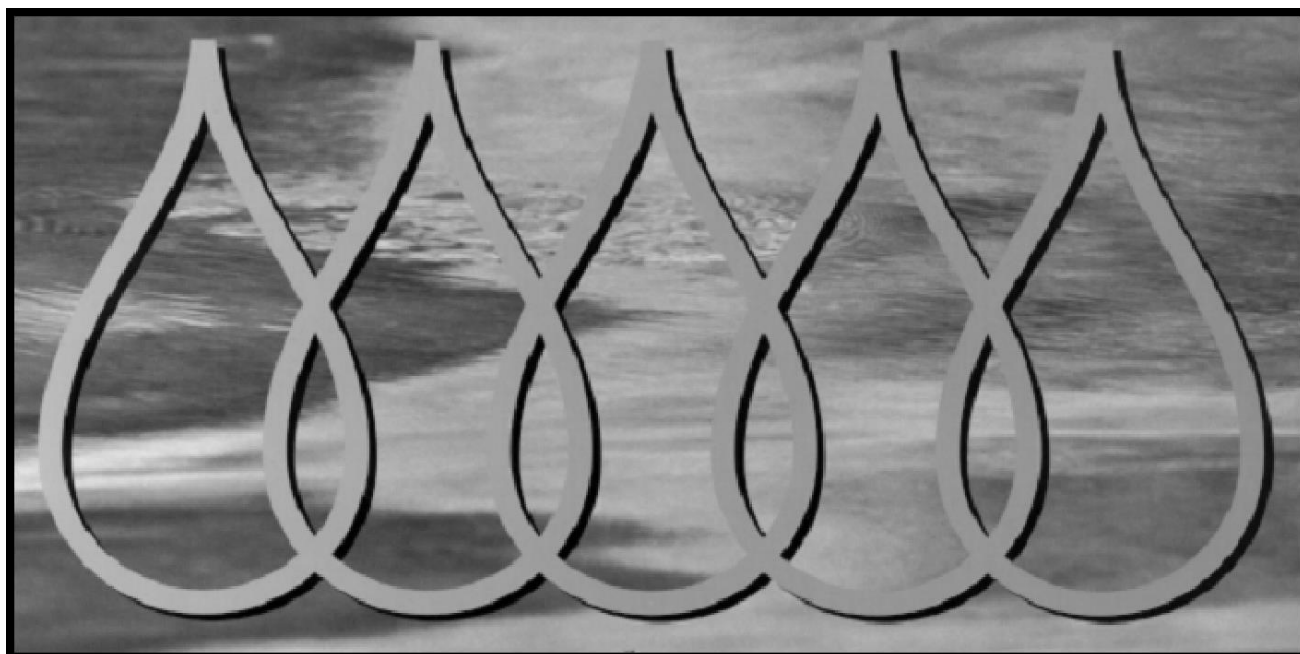


FICHE D'INFORMATION TECHNIQUE

TECHNOLOGIE MEMBRANAIRE ZeeWeed® 500 (ZW-500) AVEC COAGULATION

Domaine d'application : *Eau potable*
Niveau de la fiche : *Validé*

Date d'édition : 2025-11-24
Date d'expiration : 2030-11-30



Québec 

Fiche d'information technique : FTEP-VWS-PRFM-05VA

MANDAT DU BNQ

Depuis le 1^{er} janvier 2014, la coordination des activités du Comité sur les technologies de traitement en eau potable (CTTEP) est assumée par le Bureau de normalisation du Québec (BNQ). Le BNQ est ainsi mandaté par le gouvernement du Québec pour être l'administrateur de la procédure suivante :

- *Procédure de validation de la performance des technologies de traitement en eau potable*, MELCCFP, mars 2021.

Cette procédure, qui est la propriété du gouvernement du Québec, peut être consultée dans le site Web du ministère de l'Environnement et de la Lutte contre les changements climatiques (MELCCFP) à l'adresse suivante :

- http://www.environnement.gouv.qc.ca/eau/potable/guide/CTTEP_ProcedureAnalyseEauPotable.pdf

Les procédures du BNQ, qui décrivent la marche à suivre pour la validation de la performance d'une technologie en vue de la diffusion d'une fiche d'information technique par le gouvernement du Québec, sont décrites dans les documents suivants :

- BNQ 9922-200 *Technologies de traitement de l'eau potable et des eaux usées d'origine domestique — Validation de la performance — Procédure administrative*, BNQ, mars 2021;
- BNQ 9922-201 *Technologies de traitement de l'eau potable et des eaux usées d'origine domestique — Reconnaissance des compétences des experts externes pour l'analyse des demandes de validation de la performance des technologies de traitement*, BNQ, octobre 2020.

Ces procédures, dont le BNQ est responsable, peuvent être téléchargées à partir du site Web du BNQ au lien suivant :

- [Validation des technologies de traitement de l'eau](#)

Cadre juridique régissant l'installation de la technologie

L'installation d'équipements de traitement en eau potable doit faire l'objet d'une autorisation préalable du ministre de l'Environnement et de la Lutte contre les changements climatiques en vertu de la *Loi sur la qualité de l'environnement* (LQE) et des règlements qui en découlent.

La présente fiche d'information technique ne constitue pas une certification ou une autre forme d'accréditation. L'entreprise demeure responsable de l'information fournie, et les vérifications effectuées par le CTTEP ne dégagent en rien l'ingénieur concepteur et l'entreprise de fabrication ou de distribution de leurs obligations, garanties et responsabilités. L'expert externe, le BNQ, le CTTEP et les ministères du gouvernement du Québec ne peuvent être tenus responsables de la contreperformance d'un système de traitement en eau potable conçu en fonction des renseignements contenus dans la présente fiche d'information technique. En outre, cette fiche d'information technique pourra être révisée à la suite de l'obtention d'autres résultats.

Documents d'information publiés par :

- le MELCCFP.

ZeeWeed® 500 (ZW-500) avec coagulation

| DATE DE RÉVISION | OBJET | VERSION DE LA PROCÉDURE DE VALIDATION DE PERFORMANCE DU MELCCFP | VERSION DE LA PROCÉDURE ADMINISTRATIVE BNQ 9922-200 |
|------------------|---|---|---|
| 2016-03-22 | 1 ^{re} édition | Septembre 2014 | Septembre 2014 |
| 2017-08-10 | 1 ^{re} révision : ajout à la note 1 du tableau de la section 4 | Septembre 2014 | Septembre 2014 |
| 2018-12-04 | 2 ^e révision : renouvellement | Septembre 2014 | Octobre 2017 |
| 2021-12-01 | 3 ^e révision : renouvellement | Mars 2021 | Mars 2021 |
| 2023-08-09 | Modification de la raison sociale | Mars 2021 | Mars 2021 |
| 2025-11-24 | 4 ^e révision : Niveau validé | Mars 2021 | Mars 2021 |

1. DONNÉES GÉNÉRALES

Nom de la technologie

Système d'ultrafiltration ZeeWeed® 500 (ZW-500) avec coagulation

Nom et coordonnées du fabricant

Veolia Water Technologies & Solutions Canada GP
3239, Dundas Street West
Oakville (Ontario) L6M 4B2
Téléphone : 905 465-3030
Télécopieur : 905 465-3050
Personne-ressource : Doreen Benson
Courriel : doreen.benson@veolia.com

Nom et coordonnées du distributeur

Brault Maxtech inc.
525, avenue Notre-Dame, 2^e étage
Saint-Lambert (Québec) J4P 2K6

Téléphone : 450 904-1824
Télécopieur : 514 221-4122
Personne-ressource : Nicolas Minel
Courriel : nicolas.minel@braultmaxtech.com

2. DESCRIPTION DE LA TECHNOLOGIE

Généralités

La technologie vise le traitement par ultrafiltration avec dosage de produits chimiques d'une eau de surface pour l'élimination de la turbidité, l'abattement des microorganismes pathogènes (coliformes fécaux et totaux, virus, *Giardia* et *Cryptosporidium*) et la réduction de la matière organique (couleur et carbone organique total). Il s'agit d'une chaîne de traitement membranaire impliquant la mise en place de modules de fibres creuses, assemblés en cassettes de plusieurs modules, fonctionnant sous faible pression et immergés à l'intérieur d'un bassin d'eau préalablement coagulée et floculée chimiquement.

La question des crédits d'enlèvement des virus et des parasites pour les modules ZeeWeed® 500 fait l'objet d'une fiche d'évaluation technique distincte (FTEP-SUEZ-EQFM-05VA).

Dans la filière de traitement proposée, l'eau brute tamisée est soumise à une coagulation et une floculation chimique par addition de sels métalliques. L'eau brute floculée est ensuite aspirée par le vide partiel créé à l'intérieur des fibres creuses du module ZeeWeed® 500 immergé dans le bassin d'eau floculée. L'eau ainsi traitée après le passage de l'extérieur à l'intérieur des membranes (perméat) est ensuite recueillie et emmagasinée.

Le module ZeeWeed® 500 est nettoyé automatiquement par de l'air introduit à la base du module et par rétrolavage à des fréquences régulières en utilisant le perméat. L'agitation et la turbulence créées par l'insufflation de l'air contribuent au maintien d'une surface membranaire propre en délogant les dépôts sur les fibres, tandis qu'un rétrolavage avec de l'eau permet à la membrane de récupérer ses caractéristiques. Pour éliminer les solides accumulés, un déversement continu est effectué, ou une vidange partielle ou totale du bassin d'eau de procédé est effectuée après chaque rétrolavage. Dans

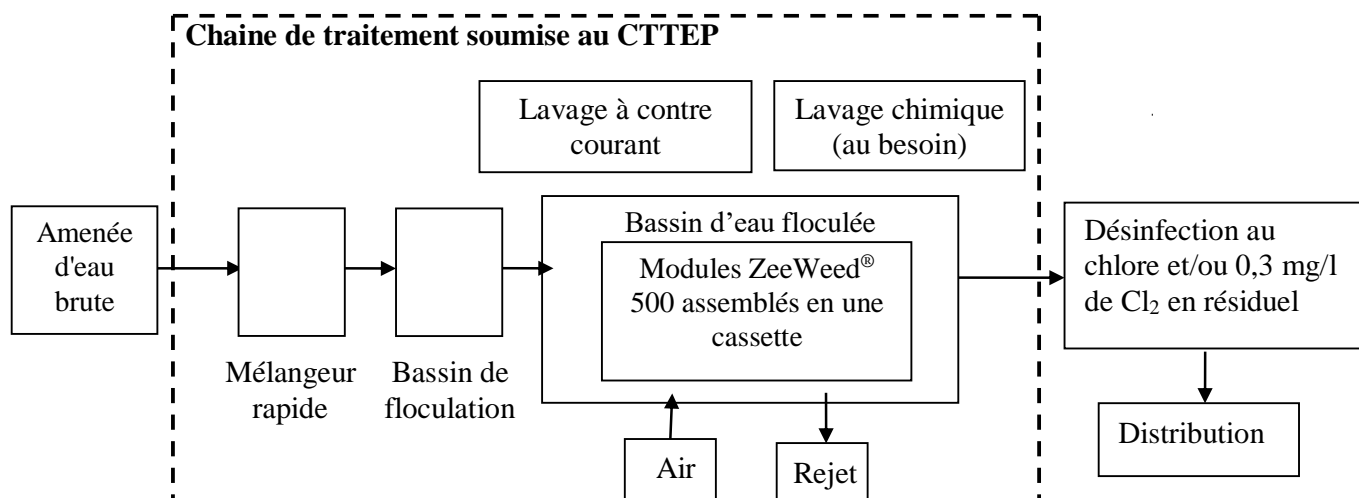
ce dernier cas, la fréquence des rétrolavages est basée sur le taux de récupération des membranes de même que sur le volume du bassin d'eau de procédé et sur le débit du système membranaire.

Les membranes peuvent recevoir des lavages chimiques d'entretien si requis. Ces lavages sont typiquement exécutés en recirculant ou en trempant dans une solution de faible concentration de chlore ou d'acide. Un lavage chimique de récupération des membranes impliquerait une concentration plus élevée de chlore pour l'enlèvement de la matière organique accumulée sur les membranes tandis qu'un acide serait plutôt employé pour l'enlèvement de la matière inorganique.

Le traitement sera complété par une chloration pour assurer l'inactivation complète des virus et le maintien d'un résiduel à l'entrée du système de distribution.

NOTE : *il incombe au concepteur de vérifier que tous les autres paramètres du « Règlement sur la qualité de l'eau potable » (RQEP) sont respectés.*

Schéma d'écoulement



3. CRITÈRES DE CONCEPTION

Prétraitement

- Type de tamis recommandé : fin;
- Taille des ouvertures : jusqu'à 1 mm;
- Nettoyage : automatique ou manuel;
- Lors des essais pilotes : tamis avec ouvertures de 1 mm à l'eau brute prélevée des rivières Conestoga et Susquehanna en Pennsylvanie; dégrillage à l'eau brute prélevée de la rivière des Prairies à Laval.
- Lors du suivi de validation : tamis avec ouverture de 0,5 mm à l'eau brute prélevée de la rivière North Saskatchewan en Alberta.

Coagulation

- Temps de rétention : d'une à dix secondes au débit maximal, avec un maximum de 30 secondes au débit minimal;
- Type d'équipement : mécanique ou statique en ligne ou mélangeur mécanique dans un bassin de coagulation;
- Produits chimiques utilisés lors des essais pilotes ou du suivi de validation :
 - Essais pilotes de trois mois à Lancaster en Pennsylvanie :
 - Dosages variant de 20 à 125 mg/l d'alun (3,4 à 21,4 mg/l exprimé en Al_2O_3) et pH maintenu entre 6,0 et 6,3 avec de l'acide sulfurique;
 - Dosages variant de 8 à 50 mg/l de PACL (0,8 à 5,3 mg/l exprimé en Al_2O_3) sans ajustement du pH.
 - Essais pilotes de quatre semaines à Laval au Québec :
 - Dosages de 11,2 mg/l de sulfate ferrique (exprimé en Fe);
 - Dosages variant de 2,4 à 4,8 mg/l d'alun (exprimé en Al);
 - Dosages variant de 4-4 à 5 mg/l de PASS-C (exprimé en Al).
 - Suivi de validation d'un an à Drayton Valley en Alberta :
 - Dosage variant de 2,7 à 13,6 mg/L de polychlorure d'aluminium (PACl) (exprimé en Al)
- Il revient à l'ingénieur concepteur de déterminer le type et le dosage de produits chimiques (coagulant, floculant, acide ou base pour ajuster le pH, etc.) qui seront nécessaires afin d'assurer une bonne préparation de l'eau pour la suite du traitement.

Floculation

- Temps de rétention : de trois à dix minutes au débit maximal.
- Temps observé lors des essais :
 - Conestoga : 6-12 min;
 - Susquehanna : 6-12 min,
 - Drayton Valley : 5-13 min;
- Type d'équipement : mélangeur mécanique dans un bassin de floculation (Drayton Valley) ou bassin de floculation dont le mélange est assuré par insufflation d'air (Conestoga et Susquehanna);
- Produits chimiques utilisés : aucun.

Bassin d'eau floculée de procédé

- Volume du bassin lors des essais pilotes : 700 L;
- À pleine échelle : le volume du bassin d'eau floculée de procédé dépend du nombre de modules installés; pour une cassette de 26 modules, les dimensions typiques seraient de 1 829 mm x 2 743 mm avec un niveau d'eau d'environ 2 540 mm, soit 12 800 L ou 500 L/module. Le tableau présentant les caractéristiques des modules, qui figure à la section « Configuration des modules », permet d'évaluer le volume du bassin d'eau floculée nécessaire.

Système d'aération

- Débit d'air lors des essais pilotes : 25,5 m³/h par module en aération cyclique (10 secondes avec air, 10 à 40 secondes sans air);
- Débit d'air à pleine échelle : de 6,4 à 25,5 m³/h par module, soit intermittent ou constant, suivant le mode de fonctionnement et l'application.

Filtration sur membrane ZW-500

- Configuration des fibres :
 - Fibre creuse en mode de filtration de l'extérieur vers l'intérieur;
 - Matériel de fabrication : PVDF;
 - Diamètre intérieur : 0,8 mm;
 - Diamètre extérieur : 1,9 mm;
 - Diamètre nominal des pores : 0,04 µm;
 - Diamètre absolu des pores (seuil de coupure absolu) : 0,1 µm;
 - Gamme de pH recommandée : de 5 à 9,5.
- Caractéristiques des modules :
 - Modèle : ZW-500a, 500b, 500c et 500d;
 - Mode de filtration : frontal (*dead-end*);
 - Capacité du module lors des essais pilotes : de 2,18 à 3,84 m³/h;
 - Surface totale de filtration lors des essais pilotes : 61,2 m² (trois modules de 20,4 m²);
 - Surface totale de filtration lors du suivi de validation : 18 968 m² (464 modules de 40,9 m² répartis sur 2 trains de 4 cassettes)
 - Flux de filtration testé lors des essais pilotes : de 35,6 à 62,8 L/m².h;
 - Flux de filtration lors du suivi de validation : de 15,4 à 39,7 L/m².h
 - Flux de filtration à 20 °C recommandé : de 47 à 91 L/m².h;
 - Ratio typique flux instantané/flux net : de 1,1 à 1,2;
 - Pression transmembranaire d'opération lors des essais pilotes : de 6,9 à 83 kPa;
 - Pression transmembranaire d'opération lors du suivi de validation : de 6,2 à 22,2 kPa;
 - Pression transmembranaire d'opération : de -13,8 à -55,1 kPa;
 - Pression transmembranaire maximale d'opération : -84 kPa (vacuum de 0,83 bar).

Configuration des modules

| Paramètres | Modules | | | |
|--|---------|-------|---------------------------|---------------------------|
| | 500a | 500b | 500c | 500d |
| Hauteur (en mm) | 2 017 | 2 017 | 1 940 | 2 198 |
| Largeur (en mm) | 688 | 688 | 720 | 830 |
| Profondeur (en mm) | 184 | 184 | 93 | 56 |
| Surface de filtration (en m ²) | 47,6 | 60,4 | 20,4 ou 23,2 ¹ | 31,6 ou 40,9 ¹ |
| Nombre de modules par cassette | 8 | 8 | 22 ou 26 | 32 à 64 |
| Volume du bassin d'eau floculée nécessaire par module (en L) | 1 200 | 1 200 | 500 | 400 |

¹ Il existe deux configurations possibles pour les modules 500c et 500d comprenant un nombre différent de fibres pour le même volume de module.

Lavage des membranes

- Rétrolavage à l'eau ultrafiltrée non chlorée
 - Fréquence : typiquement toutes les 15 à 60 minutes pour une durée de 15 à 60 secondes, mais la fréquence sera établie selon le taux de récupération visé, le flux de filtration en opération et le volume du bassin de procédé (qui dépend de la taille de l'installation);
 - Débit de rétrolavage lors des essais pilotes : de 1,9 à 3,4 m³/h;
 - Flux de rétrolavage à pleine échelle : de 1,0 à 1,5 fois le flux de filtration.
- Lavage chimique d'entretien
 - Fréquence : de une fois par jour à une fois par semaine; les modules sont lavés par recirculation ou par trempage dans une solution à faible concentration en chlore (10 à 350 mg/l) pendant environ dix minutes. Des lavages chimiques d'entretien à l'acide citrique peuvent aussi être utilisés (typiquement 500 à 1000 mg/L), et le pH de ces lavages peut être ajusté à l'aide d'un acide minéral (e.g. HCl, H₂SO₄) pour viser un pH de 2,1-2,2. À la suite du lavage, la solution de nettoyage au chlore est déchlorée au bisulfite de sodium et neutralisée, tandis que la solution d'acide citrique est neutralisée, avant d'être rejetée selon les normes du *Guide de conception des installations de production d'eau potable* du MELCCFP.
- Lavage chimique de récupération
 - Fréquence : une fois par mois (normalement); les membranes seront lavées par trempage dans une solution de chlore concentrée (200 à 500 mg/l) ou d'acide citrique (500 à 2000 mg/L) pour une durée d'environ six heures. Le pH des lavages à l'acide peut être ajusté à l'aide d'un acide minéral (e.g. HCl, H₂SO₄) pour viser un pH de 2,1-2,2. À la suite du lavage, la solution est déchlorée au bisulfite de sodium ou neutralisée avant d'être rejetée selon les indications du *Guide de conception des installations de production d'eau potable* du MELCCFP.

Normes à atteindre relativement à la turbidité après les membranes :

- 0,2 UTN 100 % du temps (selon le RQEP);
- 0,1 UTN 95 % du temps (selon le RQEP).

- Performance atteinte lors de l'essai pilote à Lancaster :
 - Turbidité < 0,085 UTN 95 % du temps;
 - Turbidité < 0,300 UTN 100 % du temps.

- Performance atteinte lors de l'essai pilote à Portsmouth :
 - Turbidité < 0,035 UTN 95 % du temps;
 - Turbidité < 0,300 UTN 100 % du temps.

- Performance atteinte lors de l'essai pilote à Laval :
 - Turbidité < 0,04 UTN 95 % du temps;
 - Turbidité < 0,09 UTN 100 % du temps.

- Performance atteinte lors du suivi de validation à Drayton Valley:
 - Train 1 :
 - Turbidité < 0,011 UTN 95 % du temps;
 - Turbidité < 0,2 UTN 100 % du temps.
 - Train 2 :
 - Turbidité < 0,014 UTN 95 % du temps;
 - Turbidité < 0,2 UTN 100 % du temps.

Formation de sous-produits de chloration avec le perméat

- Les résultats des essais de SDS-THM et de SDS-AHA réalisés selon la *Procédure de validation de la performance des technologies de traitement en eau potable* doivent permettre de respecter les valeurs respectives de 80 µg/l et de 60 µg/l prévues dans le RQEP.
- Les valeurs moyennes de la simulation de la formation de trihalométhanes (SDS-THM) en réseau et de la simulation de la formation d'acides haloacétiques (SDS-AHA) en réseau du perméat obtenue lors de l'essai pilote à Lancaster sont respectivement de 40,7 µg/l et de 37,1 µg/l et les SDS-THM maximaux obtenu à Portsmouth sont de 51 µg/l.
- Les valeurs moyennes sur quatre trimestres consécutifs des mesures réelles d'analyses effectuées de THMs et de AHAs en réseau lors d'un suivi de validation pendant 3 ans à Drayton Valley varient de 45,8 à 68,7 µg/L pour les THMs et de 44,8 à 57,1 µg/L pour les AHAs.

Eaux résiduaires de rejet

- Taux de récupération du procédé :
 1. Les membranes opèrent à un taux de récupération variant de 90 à 97 %.
 2. Le taux de récupération moyen observé à Drayton Valley a été de 95,8 % avec un maximum de 98,6 % (essai de 7 jours réalisé par la ville).

- Caractéristiques des eaux de rejet :
 1. Le volume journalier des eaux de rejet représente environ de 3 à 10 % du volume d'eau brute à traiter. L'évacuation des eaux de rejet se fait par déversement continu, ou par vidange partielle ou complète du bassin d'eau floculée selon une fréquence déterminée;

2. Le volume d'eau rejeté pour un lavage d'entretien représente jusqu'à deux fois le volume du bassin d'eau floclée de procédé. Le lavage comprend une vidange du bassin d'eau floclée et peut inclure une vidange à volume égal des eaux déchlorées ou neutralisées;
3. Le volume d'eau rejeté pour un lavage de récupération représente jusqu'à deux fois le volume du bassin d'eau floclée de procédé. Le lavage comprend généralement une vidange du bassin d'eau floclée et une vidange à volume égal des eaux déchlorées ou neutralisées;
4. Les matières en suspension (MES) dans le rejet peuvent dépasser la limite permise d'un rejet sans traitement (20 mg/l) dépendant du niveau de MES dans l'eau brute et de la quantité de coagulant ajoutée.

Les caractéristiques des eaux de rejet obtenues pour déconcentrer le système, soit par vidange ou par déversement continu, dépendent de la quantité de MES à l'eau brute, de la dose de coagulant ajoutée et du taux de récupération. Par exemple, à un taux de récupération de 95 %, les MES dans le rejet seront de 20 fois le total des matières en suspension à l'eau floclée. Le volume des eaux de rejet peut être calculé selon le taux de récupération et la capacité de l'usine.

Pour les eaux de procédé ne pouvant être rejetées directement dans un cours d'eau, un traitement devra être prévu selon les recommandations du *Guide de conception des installations de production d'eau potable* du MELCCFP.

4. NIVEAU DE DÉVELOPPEMENT DES TECHNOLOGIES EN EAU POTABLE

Le CTTEP a évalué le niveau de développement de la technologie en fonction de la *Procédure de validation de la performance des technologies de traitement en eau potable*. **Le CTTEP juge que les données obtenues lors des essais pilotes effectués dans la ville de Lancaster en Pennsylvanie, sur l'eau des rivières Conestoga et Susquehanna, à Portsmouth au New Hampshire ainsi qu'à Laval au Québec sur l'eau de la rivière des Prairies, ainsi que les données obtenues lors du suivi de validation à Drayton Valley sur l'eau de la rivière North Saskatchewan sont suffisantes pour répondre aux critères permettant de classer la technologie ZeeWeed® 500 avec coagulation au niveau *Validé*.** L'implantation d'un projet reste toutefois limitée à toutes les eaux brutes dont les caractéristiques correspondent aux paramètres critiques suivants :

| Paramètres critiques | Eau brute | Autres paramètres mesurés | Eau brute |
|---|---------------------|---|---------------|
| Turbidité (en UTN) (basée sur 95 % des échantillons) | ≤ 34,4 | Turbidité (en UTN) (maximum) | 1 629 |
| COT (en mg/l) (basé sur 90 % des échantillons) | >7,0 ⁽¹⁾ | COT (en mg/l) (maximum) | 9,13 |
| | | Coliformes totaux (en UFC/100 ml) (maximum) | 16 000 |
| | | E. Coli (en UFC/100 ml) (maximum) | 2 400 |
| | | Couleur (en UCV) (basée sur 90 % des échantillons) | 76 |
| | | Température (en °C) | 1,0 à 33,0 |
| | | pH | 6,3 à 8,9 |
| | | Alcalinité totale (en mg/l CaCO ₃) | 22 à 199 |
| | | Absorbance UV (en cm ⁻¹) | 0,226 à 0,378 |
| | | SUVA (en l/mg-m) | 2,48 à 4,14 |
| | | Fer (en mg/l) | 0,0 à 2,1 |
| | | Manganèse (en mg/l) | 0,01 à 0,452 |

⁽¹⁾ Tout projet à l'eau brute comportant une valeur de carbone organique totale (COT) supérieure à cette valeur nécessite une confirmation par des essais de traitabilité de la performance de la chaîne de traitement relative à la formation de sous-produits de la désinfection au chlore (THM et AHA) ou une démonstration par le concepteur que la formation de sous-produits de la désinfection au chlore (THM et AHA) ne représente pas un problème pour ce projet (données historiques ou simulations disponibles, utilisation de chloramines, etc.).

Toutefois, les conditions de COT à l'eau brute ne sont pas limitatives aux valeurs inscrites dans la fiche technique lorsque des essais de floculation (jars-tests) ont été réalisés sur la source d'eau à l'étude et qu'ils démontrent que les conditions de coagulation à appliquer et les essais de simulation de sous-produits de la chloration (SDS-THM et SDS-AHA) permettent de respecter les normes applicables.

Les paramètres ci-dessus représentent la qualité de l'eau brute lors des suivis réalisés, mais ne tiennent pas compte des limites de la technologie. Pour des valeurs supérieures aux paramètres critiques mentionnés dans le tableau ci-dessus, le CTTEP serait prêt à reconnaître les données d'un nouvel essai pilote. Celui-ci devrait être conduit sur une période d'au moins deux semaines, inclure au minimum deux lavages chimiques selon le protocole proposé par le CTTEP et présenter des critères de conception identiques à ceux contenus dans la présente fiche technique. Le démarrage du nouvel essai pilote devrait être effectué à l'aide de tous les équipements fonctionnant adéquatement avant que ne commencent les essais requis.

NOTE : Le niveau de développement peut faire l'objet d'une révision suivant l'obtention d'autres résultats.