# SPÉCIFICATION TECHNIQUE TECHNICAL SPECIFICATION

CEI IEC TS 61370

> Première édition First edition 2002-06

Turbines à vapeur – Pureté de la vapeur

Steam turbines – Steam purity



Numéro de référence Reference number CEMEC/TS 61370:2002

#### Numérotation des publications

Depuis te 1er janvier 1997, les publications de la CEI sont numérotées à partir de 60000. Ainsi, le CEI 34-1 devient la CEI 60034-1.

#### Editions consolidées

Les versions consolidées de certaines publications de la CEI incorporant les amendements sont disponibles. Par exemple, les numéros d'édition 1.0, 1.1 et 1.2 indiquent respectivement la publication de base, la publication de base incorporant l'amendement 1, et la publication de base incorporant les amendements 1 et 2.

#### Informations supplémentaires sur les publications de la CEI

Le contenu technique des publications de la CFI est constamment revu par la CEI afin qu'il reflète 'état actuel de la technique. Des renseignements relatifs à cette publication, y compris sa validité, sont disponibles dans le Catalogue des publications de la CEI (voir ci-dessous) en plus des nouvelles écitions, amendements et corrigenda. Des informations sur les sujets à l'étude et l'avancement des traveux enfrepris par le contille d'études qui a élaboré cette publication, alors que la liste des publications parues, sont également disponibles par l'intermédiaire de:

#### Site web de la CEI (www.iec.ch)

#### Catalogue des publications de la CEI

La calalogue en ligne sur le site web de la CEI (www.joc.ch/catig-f.htm) vous permat de faire des rechewhes en utilisent de nombreux critères, comprenant des recherches textuelles, par comité d'études ou date de publication. Des informations en ligne sont également disponibles sur les nouvelles publications, les publications rempla-uées ou retirées, a usi que sur los corrigenda.

#### IEC Just Published

Ce résume des demières publications parues (<u>www.ec.cl/r.P.htm</u>) est aussi disponible par courrier électronique. Veuillez prendre contact evec le Service client (voir ci-dessous) pour plus d'informations.

#### Service clients

Si vous avez des questions au sujet de catte publication ou avez bésoin de renseignements supplémentaires, prenez contact avec le Service clients:

Email: <u>cus/serv@iec.ch</u> Tél: +41 22 919 C2 11 Fax: +41 22 919 C3 00

#### Publication numbering

As from 1 January 1997 all IEC publications are Issued with a designation in the 60000 series. For example, IEC 34-1 is now referred to as IEC 60034-1.

#### Consolidated editions

The IEC is now publishing consolidated versions of its publications. For example, edition numbers 1.0, 1.1 and 1.2 refer, respectively, to the base publication the base publication incorporating amendment; I and the base publication incorporating amendments 1 and 2.

# Further information on IEC publications

The technical content of IEC publications is kept under constant review by the IEC, thus ensuring that the content reflects current technology. Information relating to this publication, including its validity, is available in the IEC Catalogue of publications (see below) in addition to new additions, amendments and corngends. Information on the subjects under consideration and work in progress undertaken by the technical committee which has prepared this publication, as well as the list of publications issued, is also available from the following:

#### IEC Web Site (<u>www.lec.ch</u>)

#### Catalogue of IEC publications

The on-line catalogue on the IEC wab site (<a href="https://www.lec.ch/catic-e.ntm">www.lec.ch/catic-e.ntm</a>) enables you to search by a variety of criteria including text searches, technical committees and date of publication. On line information is also available on recently issued publications withdrawn and replaced publications, as well as corrigenda.

#### IEC Just Published

This summary of recently issued publications (<u>www.iec.ch/JP.htm</u>) is also available by email. Please contact the Customer Service Centre (see below) for further information.

#### Customer Service Centre

If you have any questions regarding this publication or need further essistance, please contact the Customer Service Centre:

Email: <u>custserv@iec.ch</u>
Te : +41 22 919 02 11
fax: +41 22 919 03 00

# **SPÉCIFICATION TECHNIQUE TECHNICAL SPECIFICATION**

CEI **IEC** TS 61370

> Première édition First edition 2002-06

Turbines à vapeur -Pureté de la vapeur

Steam turbines -Steam purity

© IEC 2002. Droits de reproduction réservés - Copyright - all rights reserved

Autune partie de cede publication de pent étre exproduite ni ... No part of this publication may de reproduces or attitued in any utilisée anus que des torme due residi et de soutir o poédé.

San d' y ety mestre, et reproduser d'adréed animalisée des l'accordance de manuel de l'accordance de manuel de l'accordance de l

International Electrotecturical Consmission, 3, rue de Vareinbé, PO 8cx 131, CH-1211 Geneva 20 Singgerland Telephone: +41 22 919 02 11 Telefax: +41 22 819 03 00 E-mall: Inmal@lec.ch Web: www.ied.ch



Commission Electrotechnique internationale International Electrotechnical Commission Международнал Элехгротех-пмеская Комиссия

CODE PRIX PRICE CODE

Pour jutz, voir catalogue en vigueur For prior, see content agreegate

# SOMMAIRE

A١	ANT-	PROPO	S	4
	_			
1			application	
2			k	
3	Bes-	oins pou	ir le contrôle de la pureté de la vapeur	10
	3.1	Corres	sion et perte de rendement ou de puissance	10
	3.2	Catég	ories de centrales	10
		3.2.1	Centrale avec et sans resurchauffe	10
		3.2.2	Source primaire d'énergle	10
	3.3	Régim	es de fonctionnement	12
		3.3.1	Démarrage	
		3.3.2	Conditionnement à base de composés volatils	
		3.3.3	Conditionnement à base de composés solides	
4	Echa		age et analyse	
	4.1		d'échantillonnage	
	4.2	Param	ètres mesurés	
		4.2.1	Conductivité cationique	
		4.2.2	Sodium	
		4.2.3	Silice	
	4.3		ance des paramètres	
		4.3.1	Conductivité cationique	
		4.3.2	Sodium	
		4.3.3	Silice	
		4.3.4	Chlorure	
		4.3.5	Sulfate	
		4 3.6	Fer et cuivre	
		4.3.7	Autres additifs possibles	22
Anr	neve å	4 (inform	native) Valeurs recommandées	24
		. (	Tarana Tarana Taran Managasa	24
Bib	liogra	phle		37
		•		
Fig	ure 1	– Сопсе	entration en silice dans la vapeur saturée et dans l'eau de la chaudière	18
			mites de pureté de la vapeur pour les turbines à vapeur – Paramètres clès	26
Tat	, leau פע פֿ	A.2 – Lij beur – P	mites de pureté de la vapeur pour les turbines faramètres de diagnostic	^*
Tek			ctions sur les dépassements hors des limites recommandées	
· GL	- DAG	4	recome an les depassements nots des ilmites fecommandées	30

# **CONTENTS**

FO	REWO	ORD		5
1	Scop	<b>e.</b>		9
2	Abbre	terms	11	
3	Need	for stea	am purity control	11
	3.1		ion and loss of efficiency or cutput	
	3.2		ries of plant	
		3.2.1	Reheat and non-reheat plants	
		3.2.2	Primary source of energy	
	33	Operati	ing regimes	
		3 3.1	Start-up	
		3 3.2	Volatile chemical-based treatments	13
		3 3.3	Solid chemical-based treatments	15
4	Samp	ing and	d analysis	15
	41	Samplii	ng locat ons	15
	4.2	Measur	red parameters	17
		4.2.1	Cation conductivity	17
		4.2.2	Sodium	17
		4.2.3	Silica	17
	4.3	Sign fic	ance of parameters	21
		4.3.1	Cation conductivity	21
		4.3.2	Sodium	21
		4.3.3	Silica	21
		4.3.4	Chloride	21
		4.3.5	Sulphate	23
		4.3.6	Iron and copper	23
		4.3.7	Alternative additives	23
Ann	ex A (	informa	tive) Guideline values	25
Bibl	iograp	ъну .,		33
Figu	ıre 1 -	- Silica d	contents in saturated steam and boiler water	19
			m purity limits for steam turbines – Key parameters	
Tab	le A.2	<ul><li>Stear</li></ul>	m purity limits for steam turbines – Diagnostic parameters	29
Tab	le A.3	~ Action	ns on deviations from guidelines	31

# COMMISSION ÉLECTROTECHNIQUE INTERNATIONALE

# TURBINES À VAPEUR – PURETÉ DE LA VAPEUR

# AVANT-PROPOS

- 1) La CEI (Commission Électrotechnique Internationals) est une organisation mondiale de normalisation composée de l'ensemble des comités électrotechniques nationaux (Comités nationaux de la CEI). La CEI a pour objet de favoriser la coopération internationale pour toutes les questions de normalisation dans les domaines de l'électricité et de l'électronique. A cet effet, la CEI entre autres activités, public des Normes Internationales. Leur élaboration est confrée à des comités d'études, aux travaux desquels fout Comité nations intéressé par la sujet traité peut participer. Les organisations internationales, gouvernementales et non gouvernementales, en libison sivée la CEI, participent également aux travaux. Le CEI collabore etroitement sivee l'Organisation Intérnationale de Normalisation (ISO), salon des conditions sixées par acconditions les reux organisations.
- 2) Les décisions ou accords citiquels de la CFI concernant les questions techniques représentent dans la mesure du possible, un accord international auriles sujets étudiés, étant donné que les Comités nationaux intéressés sont représentés dans chaque comité d'études.
- Les documents produits se présentent sous la forme de recommandations internationales. Ils sont publiés comme normes, spécifications techniques, rapports techniques ou guides et agréés comme tels par les Comités nationaux.
- 4) Dans le but d'encourager l'unification internationale, les Comités nationaux de la CEI s'engagent à appliquer de façon transparente, dans toute la mesure obssible, les Normes internationales de la CEI dans leurs normes nationales et régionales. Toute divergence entre la norme de la CEI et la norme ristionale ou régionale correspondante doit être indiquée en termes clairs dans cette cernière.
- 5) La CEI n'a fixé aucune procédure concernant le marquage comme indication d'approbation et sa responsabilité. N'est pas engagée quand un matériel est declaré conforme à l'une de sea normes.
- 6) L'attention est attirée sur le fait que certains des étérnents de la présente spécification technique pouvont fairs l'objet de droits de propriété intellectuelle ou de croits analogues. La CEI ne saurait être terrue pour résponsable de ne pas avoir identifie de fols droits de propriété et de ne pas avoir signalé feur existence.

La tâche principale des comités d'études de la CEI est l'élaboration des Normes internationales. Exceptionnellement, un comité d'études peut proposer la publication d'une spécification technique

- lorsqu'en dépit de maints efforts, l'accord requis ne peut être réalisé en faveur de la publication d'une Norme internationale, ou
- lorsque le sujet en question est encore en cours de développement technique ou quand, pour une raison quelconque, la possibilité d'un accord pour la publication d'une Norme internationale peut être envisagée pour l'avenir mais pas dans !'immédiat.

Les spécifications techniques font l'objet d'un nouvel examen trois ans au plus tard après leur publication afin de décider éventuellement de leur transformation en Normes internationales.

La CEI 61370, qui est une spécification technique, a été établie par le comité d'études 5 de la CEI: Turbines à vapeur.

Le texte de cette spécification technique est issu des documents suivants:

Projet d'enquête	Rapport de vote
5/133/DTS	5/138/RVC

Le rapport de vote indiqué dans le tableau ci-dessus donne toute information sur le vote ayant abouti à l'approbation de cette spécification technique.

Cette publication a été rédigée selon les Directives ISO/CEI, Partie 3.

L'annexe A est donnée uniquement à titre d'information.

## INTERNATIONAL ELECTROTECHNICAL COMMISSION

#### STEAM TURBINES - STEAM PURITY

#### **FOREWORD**

- 1) The IEC (International Electrotechnical Commission) is a worldwide organization for standardization comprising all national electrotechnical committees (IEC National Committees). The object of the IEC is to promote international co-operation on all questions concerning standardization in the electrical and electronic fields. To this end and in addition to other activities, the IEC publishes international Standards. Their preparation is entrusted to technical committees; any IEC National Committee international subject dealt with may participate in the preparatory work. International, governmental and non-governmental organizations leasing with the IEC also participate in this preparation. The IEC collaborates closely with the international Organization for Standardization (ISO) in accordance with conditions determined by agreement between the two organizations.
- 2) The formal decisions or agreements of the IEC on technical matters express, as nearly as possible, an international consensus of opinion on the relevant subjects since each technical committee has representation from all interested National Committees.
- 2) The documents produced have the form of recommendations for international use and are published in the form of standards, technical specifications, technical reports or guides and they are accepted by the National Committees in that sense.
- 4) In order to promote international unification, IEC National Committees undertake to apply (EC International Standards transparently to the maximum extent possible in their national and regional standards. Any divergence between the IEC Standard and the corresponding national or regions standard shall be clearly indicated in the latter.
- 5) The IEC provides no marking procedure to indicate its approval and cannot be rendered responsible for any equipment coolered to be in conformity with one of its standards.
- 6) Attention is drawn to the possibility that some of the elements of this technical specification may be the subject of patent rights. The IFC shall not be held responsible for identifying any or all such patent rights.

The main task of IEC technical committees is to prepare International Standards. In exceptional circumstances, a technical committee may propose the publication of a technical specification when

- the required support cannot be obtained for the publication of an International Standard, despite repeated efforts, or
- the subject is still under technical development or where, for any other reason, there is the follure but no immediate possibility of an agreement on an International Standard.

Technical specifications are subject to review within three years of publication to decide whether they can be transformed into International Standards.

IEC 61370, which is a technical specification, has been prepared by IEC technical committee 5: Steam turbines.

The text of this technical specification is based on the following documents:

Enquiry draft	Report on voting	
5/133/DTS	5/138/RVC	

Full information on the voting for the approval of this technical specification can be found in the report on voting indicated in the above table.

This publication has been drafted in accordance with the ISO/IEC Directives. Part 3.

Annex A is for information only.

Le comité a décidé que le contenu de celte publication ne sera pas modifié avant 2005. A cette date, la publication sera

- reconduite;
- supprimée;
- remplacée par une édition révisée, ou
- amendée.

TS 61370 © IEC:2002

-7-

The committee has decided that the contents of this publication will remain unchanged until 2005. At this date, the publication will be

- reconfirmed;
- withdrawn;
- · replaced by a revised edition, or
- amended.

# TURBINES À VAPEUR - PURETÉ DE LA VAPEUR

# 1 Domaine d'application

La présente spécification technique décrit l'importance des caractéristiques chimiques de la vapeur fournie aux turbines à vapeur et la nécessité d'éviter la corrosion et les dépôts dans les zones de vapeur afin de minimiser le risque de défalllance par corrosion de la turbine ou la perte de rendement ou de puissance. L'importance des paramètres chimiques concernés, essentie lement liés au niveau d'impuretés, est présentée en fonction des types de centrales et de conditionnement chimiques en fonctionnement.

Cette spécification est applicable aux turbines de toute puissance électrique et à n'importe quelle condition d'échappement, c'est-à-dire à condensation ou contre-pression. Toutefols, le champ d'action en terme de puissance fournie ou de pression vapeur est dicté par des facteurs économiques tels que le coût relatif des écuipements de contrôle et la turbine. Elle est conçue pour une centrale neuve, mais peut être adaptée à une centrale existante.

Les limites décrites dans la présente spécification sont spécificuement conçues pour protéger la turbine à vapour. Il convient que l'utilisateur soit égatement conscient des exigences de pureté de la vapeur imposées par d'autres considérations comme les composants de la chaudière ou du générateur de vapeur

Cette spécification est applicable aux turbines à vapeur actionnées par n'importe quelle source d'énergie, à l'exception des centrales géothermiques dans lesquelles la turbine est directement allmentée par les sources géothermiques.

Après le démarrage initial de la turbine, quelques mois peuvent être nécessaires pour obtenir la meilleure chimie réallsable. Cecl tend à être obtenu plutôt pour certains paramètres (sodium, conductivité cationique) que pour d'autres (silice, fer, cuivre). Il est donc admis que durant la première mise en service, il peut être difficile d'obtenir des valeurs normalement visées, mais qu'une amélioration constante sera observée au tur et à mesure que la vapeur se purifie.

L'annexe A fournit les valeurs recommandées pour la présente spécification et la vérification de la pureté chimique de la vapeur entrant dans une turbine à vapeur, afin ce maintenir l'intégrité et le rendement de la turbine. Les limites fixées ne sont pas censées être obligatoires mais utilisées comme base pour des instructions internes de chaque centrale à titre individuel. La vérification est abordée comme la sélection des points d'échantillonnage appropriés et des paramètres mesurés en continu ou de façon ponctuelle.

# STEAM TURBINES - STEAM PURITY

### 1 Scope

This technical specification describes the importance of the chemical characteristics of steam supplied to steam turbines and the need to prevent corrosion and deposition in steam space, in order to minimize the risk of turbine corrosion failures or loss of efficiency or output. The significance of relevant chemical parameters, mostly related to impurity levels, is discussed in terms of types of plant and chemistry operating regimes.

This specification is applicable to turbines of all electrical output rating and any exhaust condition, i.e. condensing or back pressure. However, the range of application in terms of output rating or steam pressure is dictated by economic factors such as the relative cost of monitoring equipment and turbine plant. It is designed for new plant, but may be adapted for use on existing plant.

The limits described in this specification are specifically designed to protect the steam turbine. The user should also be aware of steam purity requirements imposed by other considerations such as components of the boiler or steam generator.

This specification is applicable to steam turbines driven from any source, except geothermal plants in which the turbine is fed direct from the geothermal sources.

After the initial start of the turbine it may take some months for best achievable chemistry to be reached. This tends to be achieved sooner for some parameters (sodium, cation conductivity) than for others (silica, iron, capper). It is therefore recognized that during commissioning, it may be difficult to meet normal targets, but a steady improvement should be observed as the steam cleans up.

Annex A provides recommended guidelines for this specification and verification of the chemical purity of steam entering a steam turbine, in order to maintain the integrity and efficiency of the turbine. The limits stalled are not intended to be mandatory, but to be used as the basis for local instructions for individual plant. Verification is addressed as the selection of appropriate sampling locations and continuously or intermittently measured parameters.

#### 2 Abréviations

Pour les besoins de la présente spécification technique les abréviations suivantes sont utilisées:

AVT conditionnement tout volatil-REB réacteur à eau bouillante. c. cat. conductivité cationique CT conditionnement caustique EPT conditionnement au phosphate équilibré. FAC corrosion assistée par écoulement (corrosion-érosion). IWC International Water Conference (conférence internationale sur l'eau) ŌΤ conditionnement oxygéné PΤ conditionnement au phosphate REP réacteur à eau pressurisée

## 3 Besoins pour le contrôle de la pureté de la vapeur

# 3.1 Corrosion et perte de rendement ou de puissance

Une haute pureté de la vapeur est requise pour assurer un fonctionnement de la turbine à vapeur avec un haut degré de rendement, de puissance et ce disponibilité. Les impuretés peuvent former des dépôts qui peuvent conduire à une perte de rendement, de puissance ou à de la corrosion. La corrosion peut potentiellement engendrer des défaillances catastrophiques des composants en rotation. Les conditions de détente de la vapeur sont telles que même une faible concentration d'une impureté peut coexister avec une faible quantité d'humidité à forte concentration pour des conditions correspondant à une étroite plage de température et de pression, ce qui peut être le cas de la surface d'un composant de la turbine. Il est donc souhaitable de réduire la teneur en impuretés. Les niveaux recommandés dans cette spécification sont établis comme pouvant être obtenus, mesurables et compalibles avec un haut niveau de rendement, de puissance et de disponibilité.

#### 3.2 Catégories de centrales

# 3.2.1 Centrale avec et sans resurchauffe

Les limites de la vapeur vive sont applicables aux machines avec ou sans resurchauffe. Cependant, il convient d'évaluer les différentes implications des impuretés dans ces deux types de centrales. Dans les machines à combustible fossile sans resurchauffe, la température de première condensation dans les étages basse pression tend à être plus élevée que dans les centrales avec resurchauffe. Ainsi le risque associé de corrosion tend à être plus élevé. Dans les tranches avec resurchauffe, il y a une propension pour certaines espèces à se déposer dans le resurchauffeur et à atteindre un standard de pureté légèrement meilleur dans la vapeur chaude resurchauffée que dans la vapeur vive.

#### 3.2.2 Source primaire d'énergie

Les tableaux A.1 à A.3 ne font pas de distinction se on les sources primaires d'énergie, c'est-à-dire combustible fossile à flamme ou nucléaire. Cependant, les centrales REP et REB diffèrent des autres par de la vapeur qui entre dans la turbine à l'éta; saturé. De plus, certains circults de REB fonctionnent avec des conditions neutres et oxygène renforcé, similaires à l'option QT du conditionnement d'eau alimentaire.

# 2 Abbreviated terms

For the purposes of this technical specification, the following abbreviated terms are used:

AVT all volatile treatment
BWR boiling water reactor
c.con cation conductivity
CT caustic treatment

EPT equilibrium phosphate treatment

FAC flow accelerated corrosion IWC International Water Conference

OT oxygenated treatment
PT phosphate treatment
PWR pressurized water reactor

# 3 Need for steam purity control

# 3.1 Corrosion and loss of efficiency or output

High purity steam is required to ensure steam turbine operation with a high degree of efficiency, output, and availability. Impurities can form deposits, which can lead to loss of efficiency or output or to corrosion. Corros on can potentially lead to total failure of rotating components. Conditions in expanding steam are such that even a low concentration of an impurity can coexist with a small quantity at high concentration in moisture over a narrow range of temperature and pressure conditions, which may coincide with the surface of a turbine component. It is therefore desirable to minimize the content of impurities. The levels recommended in this specification are established as achievable, measurable and consistent with a high level of efficiency, output and availability.

# 3.2 Categories of plant

# 3.2.1 Reheat and non-reheat plants

The live steam limits are applicable to machines both with and without reheat. However, the different implications for impurities in these two types of plant should be appreciated. In non-reheat fossil-fuel-fired machines, the temperature of the first condensation within the low-pressure (LP) stages tends to be at a higher temperature than an units with reheat. Thus, the associated risk of corrosion tends to be higher. In units with reheat, there is a tendency for some species to deposit in the reheater and for a slightly better standard of purity to be expected in hot reheat steam than in live steam

#### 3.2.2 Primary source of energy

Tables A.1 to A.3 do not distinguish between primary sources of energy, i.e. whether fossil-fuel-fired or nuclear. However, PWR and BWR plants differ in that steam enters the turbine in saturated condition. Also, some BWR systems operate under an enforced oxygenated neutral condition similar to the OT option for feedwater treatment.

# 3.3 Régimes de fonctionnement

## 3.3.1 Démarrage

Les valeurs définies dans les tableaux A.1 et A.2 s'appliquent aux conditions normales de charge stable. Des limites moins restrictives peuvent être appliquées pour une durée fimitée au démarrage. Ceci permet un apport raisonnable d'impuretés dans la vapeur turbine sans allongement excessif des durées de démarrage. Quand une centrale est exploitée avec des démarrages quotidiens, la durée de fonctionnement en conditions de démarrage peut être plus grande. Il peut par conséquent être judicieux d'imposer une limite sur la durée annuelle cumulée avec ces limites moins restrictives de démarrage. La décision d'imposer ou non une telle limite est à prendre sur place par l'utilisateur. Des recommandations sont données dans la bibliographie.

#### 3.3.2 Conditionnement à base de composés volatils

#### 3.3.2.1 Généralités

Sous ces régimes, seuls des composés volatils sont utilisés. Ils sont habituellement injectés dans l'eau d'extraction ou l'eau alimentaire. L'ammoniaque ou des amines volatiles sont utilisées pour le contrôle du pH. L'hydrazine, des réducteurs d'oxygène de type organique ou des oxydents sont utilisés pour contrôler le potentiel redox.

Les conditionnements à base de composés volatils n'apportent pas d'effet tampon pH contre les polluants acides, tant dans les chaudières que dans les turbines. Pour cette raison, les valeurs limites de conductivité cationique, chlorures et sulfates dans la chaudière sont d'au moins un ordre de grandeur plus bas que celles appliquées pour le conditionnement alcalin à base de composés solices afin d'assurer la même protection du circuit contre la corrosion.

Les conditionnements à base de composés volatils sont utilisés dans les tranches où le processus de génération de vapeur peut conduire à des asséchements locaux et par conséquent à des concentrations localement incontrôlées de solides dans les chaudières.

# 3.3.2.2 Conditionnement tout volatil (AVT)

Le conditionnement AVT est caractérisé par des conditions réductrices dans les circuits extraction/alimentation. L'oxygène est d'abord éliminé mécaniquement par le vide et la vapeur respectivement dans les condenseurs et les dégazeurs. De plus, des composés chimiques réducteurs volatils ou des espèces de type organique réductrices d'oxygène sont ajoutés pour éliminer les traces d'oxygène.

# 3.3.2.3 Conditionnement oxygéné (OT)

L'OT est caractèrisé par des conditions oxydantes dans les circuits condensat/alimentation. Les conditions oxydantes sont obtenues par un maintien d'une concentration en oxygène à l'intérieur d'une plage approximativement comprise entre 50 µg/kg et 200 µg/kg. L'oxygène est injecté soil sous forme d'oxygène pur comme composant de l'air soit sous forme d'eau oxygènée. L'OT est le plus couramment utilisé dans les circuits avec chaudière monotubulaire. Un additif volatil de contrôle du pH dans l'eau alimentaire est habituellement ajouté, mais à plus faible concentration que dans l'AVT. L'OT a l'avantage d'inhiber la FAC.

# 3.3,2.4 Réacteur à eau bouillante (REB)

Dans une centrale REB, la vapeur est neutre et contient une forte concentration en oxygène issue de la radiolyse. Dans certaines centra es REB de l'hydrogène est ajouté dans le circuit eau/vapeur pour réduire la concentration en oxygène.

#### 3.3 Operating regimes

### 3.3.1 Start-up

The values defined in tables A.1 and A.2 apply under normal steady load. More relaxed limits may be applied for a limited time at start-up. This allows a reasonable loading of impurities on the steam turbine without excessive start-up times. When a plant undergoes two-shifting, the time occupied by start-ups is higher. It may therefore be appropriate to impose a limit on annual accumulated time occupied by the relaxed start-up limits. The decision whether to impose such a limit would be decided locally by the user. Some guidance is available in the bibliography.

#### 3.3.2 Volatile chemical-based treatments

#### 3.3.2.1 General

Under these regimes, only volatile treatment chemicals are used. They are typically injected into condensate or feedwater. Ammonia or volatile amines are used for pH control. Hydrazine, organic-based oxygen scavengers or oxidants are used for control of redox potential.

Volatrie chemical-based treatments do not provide pH buffer against acidic contaminants either in boilers or in turbines. For this reason, the control limits for cation conductivity, chlorices and sulphates in boiler water are at least of an order of magnitude below those of solid alkali-based treatments to ensure the same cycle corrosion protection.

Volatile chemical-based treatments are used in units where the steam generation process may result in local dry-outs, and hance uncontrolled local concentration of solids, in boilers.

#### 3.3.2.2 All volatile treatment (AVT)

AVT is characterized by reducing conditions in the condensate/feedwater systems. Oxygen is first removed mechanically by vacuum and steam in condensers and de-aerators respectively. In addition, volatile reducing chemicals or organic-based oxygen scavengers are acced to remove traces of oxygen.

# 3.3.2.3 Oxygenated treatment (OT)

OT is characterized by oxidizing conditions in the condensate/feedwater systems. Oxidizing conditions are achieved with a control of oxygen concentration within a range of approximately 50 µg/kg to 200 µg/kg. Oxygen is injected either in the form of pure oxygen, as a component of air or in hydrogen peroxide. OT is most commonly used with once-through boiler systems. A volatile feedwater pH control additive is usually added, but at a lower concentration than in AVT. OT also has the advantage of inhibiting FAC.

# 3.3.2.4 Bolling water reactor (BWR)

In BWR plants, the steam is neutral and contains a high concentration of oxygen due to radiolysis. In some BWR plants, hydrogen is dosed into the steam/water system to reduce oxygen levels.

# 3.3.3 Conditionnement à base de composés solides

#### 3.3.3.1 Généralités

Les conditionnements à base de composés chimiques solides différent de l'AVT et de l'OT par un pH de la chaudière contrôle avec des composés alcalins solides, tels que la soude ou les phosphates de sodium. Ces composés apportent un effet tampon pH confre les polluants acides aussi bien dans les chaudières que dans les turbines. Par conséquent, les valeurs limites dans l'eau de chaudière pour la conductivité cationique, les chlorures et les sulfates sont moins restrictives

Le contrôle chimique de l'eau d'extraction et l'eau alimentaire est typiquement le même qu'avec l'AVT.

Les conditionnements à base de composés solides ne peuvent pas être utilisés dans des chaudières générant de la vapeur avec risque d'assèchement local et de concentration incontrôlée de solides dissous. Les conditionnements à base de composés sol-des ne sont pas utilisés dans les circuits avec chaudières monotubulaires sauf dans de très rares circonstances.

# 3.3.3.2 Conditionnement caustique (CT)

Avec ce conditionnement, le pH de l'eau de chaudière n'est maintenu qu'avec de la soude. Les concentrations typiques peuvent varier de moins de 1 mg/kg à plus de 10 mg/kg.

# 3.3.3.3 Conditionnement au phosphate (PT) et équilibré conditionnement au phosphate (EPT)

Avec ce conditionnement, le pH de l'eau de chaudière est maintenu par phosphate trisodique ou un mélange de soude et do phosphate trisodique. En raison de la diminution de solubilité du phosphate trisodique lorsque la température augmente, du phosphate peut être présent sous forme solide sur les surfaces de transfert thermique. C'est un solide inerte qui apporte une protection complémentaire contre les pollutions acides.

Dans les circuits tout acier, avec régulation de l'eau alimentaire à pH élevé et conditionnement chaudière EPT, il est important de toujours maintenir le pH de l'eau de chaudière au-dessus de celui de l'eau alimentaire.

# 3.3.3.4 Conditionnement congruent et coordonné au phosphate

Ces deux conditionnements sont basés sur un contrôle du pH par un mélange de phosphates di- et trisodiques. Comme if a été constaté que le phosphate disodique corrodalt les matériaux de lubes de chaudières en alliage ferreux, tels que les aciers au carboné ou en base nickel, la popularité de ces conditionnements a rapidement diminué.

# 4 Echantillonnage et analyse

# 4.1 Points d'échantillonnage

Le tableau A.1 Indique les points d'échantillonnage auxquels cette spécification technique s'applique, comme la vapeur v.ve et l'eau de désurchauffe. Au cas où l'échantillonnage de la vapeur vive serait impossible, la vapeur et l'eau de désurchauffe (le cas échéant) peuvent être échantillonnès et la pureté de la vapeur surchauffée peut être déduite des qualités de cas échantillons et de leurs débits respectifs.

La mesure en continu de la conductivité cationique est assentielle. Il convient de mesurer d'autres paramètres soit en continu, soit par échantillonnage manuel à une fréquence appropriée suffisante pour respecter les exigences de la centrale. Il convient d'équiper chaque point d'échantillonnage pour permettre un échantillonnage manuel en plus de l'alimentation d'un automate.

# 3.3.3 Solid chemical-based treatments

#### 3.3.3.1 General

Solid chemical-based treatments differ from AVT and OT in that boiler water pH is controlled with solid alkali, such as sodium hydroxide or sodium phosphates. These chemicals provide pH buffer against acidic contaminants both in boilers and turbines. As a result, control limits in boiler water for cation conductivity, chlorides and sulphates are more relaxed.

Chemistry control of condensate and feedwater is typically the same as under AVT.

Solid chemical-based treatments cannot be used in boilers generating steam under risk of local dry-ouls and uncontrolled concentration of dissolved solids, nor can they be used in once-through boiler systems except in vary rare circumstances.

# 3.3.3.2 Caustic treatment (CT)

Under this treatment, beiler water pH is maintained only with sodium hydroxide. The typical concentrations may vary from less than 1 mg/kg to over 10 mg/kg.

#### 3.3.3.3 Phosphate treatment (PT) and equilibrium phosphate treatment (EPT)

Under this treatment, boiler water pH is maintained with tri-sodium phosphate or with a blend of sodium hydroxide and tri-sodium phosphate. Because of inverse solubility of tri-sodium phosphate with increased temperature, some phosphate may be present in a solid form on heat transfer surfaces. This is an inert solid providing extra protection against acidic contamination.

In all-ferrous type unit cycles, with high feedwater pH control and using EPT in boilers it is important always to maintain boiler water pH above that of feedwater.

# 3.3.3.4 Congruent and coordinated phosphate treatments

Both treatments are based on pH control with a blend of di- and tri-sodium phosphates. Since di-sodium phosphate was found to corrode iron-based boiler tube construction materials, such as carbon steel and nickel alloys, the popularity of these treatments has rapidly decreased.

# 4 Sampling and analysis

# 4.1 Sampling locations

Table A.1 indicates the location to which this technical specification applies i.e. live steam or attemperating spray. Where, for any reason, sampling of live steam is not practicable, saturated steam and attemperating spray (if used) may be sampled and the superheated steam purity inferred from the qualities of those samples and their relative flowrates.

Continuous measurement of cation conductivity is essential. Other parameters should be measured either continuously or at an appropriate frequency on a manual sample as necessary in order to meet plant requirements. Each sampling point should be equipped to produce a manual sample in addition to any feed to an analyser.

#### 4.2 Paramètres mesurés

# 4.2.1 Conductivité cationique

La conductivité cationique est recommandée comme paramètre cié de suivi en continu de la vapeur. Il convient que le suivi soit effectué non seulement pour s'assurer que sa valeur est inférieure à la limite maximale recommandée, mais aussi pour détecter toute augmentation audessus de la valeur habituelle de base. Ceci indique les entrées possibles d'Impuretés et convient de donner lieu à investigation. Cette observation de tendance est particulierement importante dans les centrales fonctionnant avec ajout de composés organiques dans l'eau alimentaire ou avec teneur excessive en gaz carbonique, car ils peuvent produire une contribution permanente au bruit de fond de la conductivité cationique. Il n'est pas possible de mesurer la conductivité cationique sur un échantillon manuel, etant donné l'interférence du gaz carbonique en provenance de l'air atmosphérique.

#### 4.2.2 Sodium

Un suivi en continu du sodium dans le circuit eau/vapeur est généralement recommandé. Cependant, si une mesure dans d'autres points de la centrale apporte une information suffisante pour s'assurer que la limite dans la vapeur est respectée, il n'y a pas besoin de contrôler également la vapeur.

#### 4.2.3 Silice

Un suivi en continu de la silice dans le circuit eau/vapeur est généralement recommandé. Cependant, si une mesure dans d'autres points de la centrale apporte une information suffisante pour s'assurer que la limite dans la vapeur est respectée, il n'y a pas besoin de contrôler également la vapeur. La volatilité de la silice dans la vapeur augmente avec la pression de fonctionnement, comme indiqué à la figure 1. La figure 1 montre la relation entre la concentration en silice dans l'eau de chaudière et la vapeur saturée en fonction du pH de l'eau de chaudière. Les courbes représentées à la figure 1 sont extraites de la norme BS 2486 [8]1 Cette insertion ne sous-entend pas que la CEI garantisse leur exactitude. La figure 1 traite uniquement du cas de la silice en phase vapeur (solubifisée dans la vapeur) et elle ne prend pas en compte la présence de silice dans la vapeur due à l'entraînement mécanique (primage) de l'eau de chaudière. En conséquence, pour chaque centrale, la valeur adéquate du maximum toléré de la silice dans l'eau de chaudière ne peut qu'être inférieure à celle indiquée à la figure 1.

Les chiffres entre crochots renvolent à la bibliographie.

#### 4.2 Measured parameters

# 4.2.1 Cation conductivity

Cation conductivity is recommended as the key parameter in continuous monitoring of steam. Observation should be made not only to ensure that its value is below the recommended maximum, but also to detect any increase above normal baseline values. This indicates possible ingress of impurity and should be investigated. This observation of trends is especially important in plant operated with organic feedwater additives or with excessive carbon dioxide, as these may produce a steady background contribution to cation conductivity. It is not possible to perform a cation conductivity analysis on a manual sample, since carbon dioxide from the atmosphere would interfere.

#### 4.2.2 Sodium

Continuous sodium monitoring within the steam/water circuit is generally recommended. However, if measurement in other parts of the plant gives sufficient information to ensure that the limit in steam is achieved, then there is no need for additional monitoring in steam.

#### 4.2.3 Silica

Continuous silica monitoring within the steam/water circuit is generally recommended. However, if measurement in other parts of the plant gives sufficient information to ensure that the limit in steam is achieved, then there is no need for additional monitoring in steam. The volatility of silica in steam increases with operating pressure, as shown in figure 1. Figure 1 shows the relationship between silica concentrations in boiler water and saturated steam as a function of boiler water pH. The curves in figure 1 are taken from 8S 2486 [8]1. IEC does not necessarily endorse their validity. Figure 1 includes vapour phase silica in steam (dissolved in steam) only and disregards the presence of silica in steam due to mechanical carry-over of boiler water. The appropriate maximum permitted level of silica in boiler water at any particular plant may therefore be lower than that indicated in figure 1.

<sup>1</sup> Figures in square brackets refer to the bibliography.

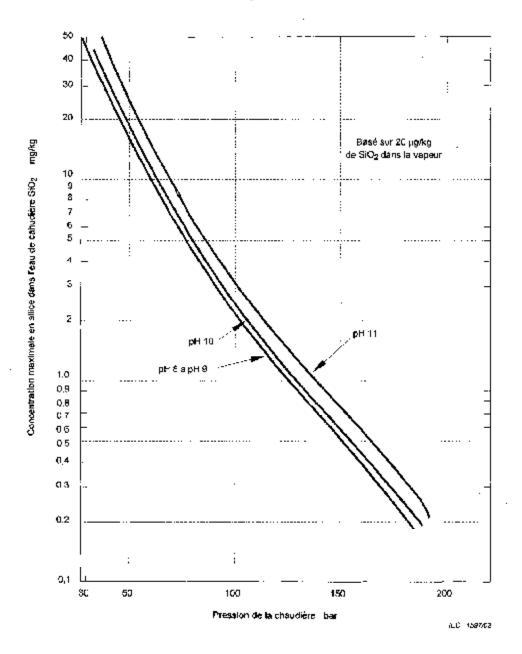


Figure 1 – Concentration en silice dans la vapeur saturée et dans l'éau de la chaudière

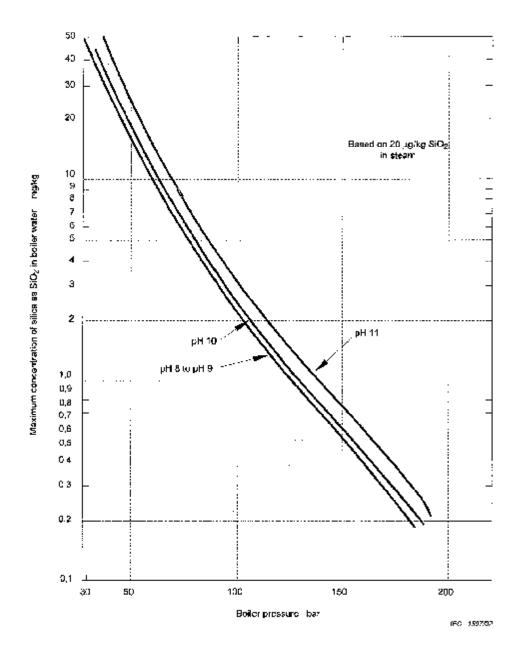


Figure 1 - Silica contents in saturated steam and boiler water

## 4.3 Importance des paramétres

#### 4.3.1 Conductivité cationique

Ce paramètre, également appelé conductivité après échange cationique ou conductivité acide, est la conductivité mesurée dans un échantillon passé à travers une colonne comportant une résine échangeuse de cation forte sous forme hydrogène. Cette colonne remplace les cations (y compris l'additif de conditionnement volatil pour l'obtention du pH) par des HT de telle sorte que la solution qui en résulte contient les acides des anions contaminants. La conductivité cationique est donc un indicateur fiable de la présence de poliution par des espèces minérales tels que chlorures, sulfates ou par des anions organiques tels qu'acétates ou formiates. Elle est utilisée pour donner une indication continué et sensible de ces polluants importants en présence d'un excès d'additifs de conditionnement alcalinisants.

Quand d'autres réactifs organiques sont utilisés dans la centrale, la conductivité cationique du condensat de la vapeur vive peut atteindre des valeurs dépassant 0.2 µ\$/cm (25 °C). Dans ce cas, il est essentiel de s'assurer que la conductivité additionnelle ne provient pas d'une acidité locale qui pourvait résulter de l'accumulation d'anions organiques ou de sulfates et chlorures au-dessus de leur limites respectives.

Lorsqu'une conductivité cationique élevée est due au gaz carbonique, comme on peut s'y attendre dans les centrales avec des condenseurs refro dis à l'air, toute dérogation n'est autorisée que s'i peut être démonfré qu'un pH acide local ne peut pas se développer. Les concentrations de gaz carbonique acceptab es dépendent de la concentration en ammoniaque.

# 4.3.2 Sodium

La présence de sodium dans la vapeur à des concentrations supérieures à la valeur préconisée indique un risque de dépôt d'alcalins et/ou de sels dans la turbine à vapeur. Le risque de fissuration sous contrainte existe si des solutions fortement alcalines se développent sur les surfaces. Le risque de piqure existe, par exemple, lorsque du chlorure de sodium neutre est déposé. La piqure est précurseur de corrosion par fatigue ou de fissuration sous contrainte. L'utilisation d'additifs de conditionnement non volatils de l'éau de chaudière à base de sodium constitue une source potentielle d'impureté de sodium dans la vapeur.

#### 4.3.3 Silice

La présence de silice dans la vapeur à des concentrations supérieures à la valeur maximale recommandée constitue un risque de dépôt sur les ailettes de la turbine. Ce type de dépôt peut diminuer le rendement de la turbine. Une source potent elle de silice dans la vapeur est constituée par la silice coltoïdale confenue dans l'eau brute alimentant la station de déminéralisation. Cette forme de silice n'est pas détectée par les analyses de routine et n'est pas totalement éliminée par la partie conventionnelle de la station de déminéralisation. Elle se transforme en silice tonique à la température de la chaudière. Si une quantité inhabituelle et éphémère de silice colloïdale apparaît dans l'eau brute, une forte concentration de silice dans la vapeur peut constituer un premier indicateur de sa présence.

#### 4.3.4 Chlorure

Les chlorures sont reconnus comme une impureté qui peut provoquer des défaillances dans la chaudière pour des raisons de corrosion. Les chlorures dans l'eau de chaudière peuvent créer des cellules de corrosion avec des zones localisées dangereuses à faible pH aux points anodiques. Dans les turbines, la présence de chlorures dans les dépôts peut favoriser les piqures et peut fournir des sites d'amorçages, d'autres mécanismes de dégradation, notamment la corrosion par fatigue et la fissuration sous contrainte. Dans les centrales avec des condenseurs refroidis à l'eau, en particulier l'eau de mer, I eau saumâtre ou l'eau d'estuaire, des fuites au condenseur, même de faible débit, peuvent apporter une entrée significative de chlorures dans le circuit sau/vapeur. Une autre source potentielle de chlorures est la fuite par les reactifs de régénération de la station de déminéralisation ou de l'installation de traitement des condensats, lorsque la régénération se fait par l'acide chlorhydrique.

#### 4.3 Significance of parameters

### 4.3.1 Cation conductivity

This parameter, also termed conductivity after cation exchange or acid conductivity, is the conductivity measured in a sample which has been passed through a column of strong cation exchange resin in the hydrogen form. This column substitutes H for the cations (including any volatile pH conditioner), so that the resulting solution contains the acids of the contaminating anions. The cation conductivity is therefore a reliable indicator of the presence of contamination from inorganic species such as chlorides, sulphates and from organic anions such as acetates and formates, it is used to give a sensitive continuous indication of these significant contaminants in the presence of an excess of pH conditioning additives.

When alternative organic dosing agents are used in the plant, cation conductivity of condensed live steam may attain values above  $0.2~\mu\text{S/cm}$  ( $25^{\circ}\text{C}$ ). In such cases, it is essential to ensure that the additional conductivity is not related to local acidity which could result from the build-up of organic anions or of su phate and chlorice above their individual limits.

In cases where high cation conductivity is due to carbon dioxide, as, for example, is expected in plants with air-cooled condensers, any relaxation can only be allowed if it can be demonstrated that local acidic pH conditions cannot develop. Allowable carbon dioxide levels must be related to ammonia concentrations.

#### 4.3.2 Sodium

The presence of sodium in steam at concentrations above guideline levels indicates a risk of deposition of alkalis and/or salts within the steam turbine. The risk of stress corrosion cracking exists if highly alkaline solutions develop on surfaces. The risk of pitting exists if, for example, neutral sodium chloride is deposited. Pitting can be the precursor of corrosion faligue or stress corrosion cracking. The use of sodium-based non-volatile boiler water conditioning additives provides a potential source of sodium impurity in steam.

## 4.3.3 Silica

The presence of silica in steam at levels above the recommended maximum constitutes a risk of silica deposition on turbine blading. Such deposition can reduce turbine efficiency. A potential source of silica in steam is non-reactive silica in raw water fed to the demineralization plant. This form of silica is not detected by routine analysis and not fully removed by a conventional demineralization plant. It breaks down at boiler temperatures to reactive silica. If an unexpected, discrete quantity of non-reactive silica arises in raw water, the first indication of its presence may be high silica levels in steam.

#### 4.3.4 Chloride

Chloride is recognized as an impurity which can cause corrosion-related fallures in boilers, Chlorides in boiler water can generate corrosion cells with dangerous low pH regions localized at anodic areas. In turbines, the presence of chloride in deposits can stimulate pitting and can provide initiation sites for other damage mechanisms, particularly corrosion fatigue and stress corrosion cracking. In plants with water-cooled surface condensers, particularly those using sea, brackish or estuary water, even a small condenser tube leak can allow a significant ingress of chloride to the steam/water cycle. Another potential source of chloride is slippage of regenerant from demineralization or condensate polishing plant, where this is regenerated using hydroch oric acid.

Le risque de corrosion associé aux chlorures est d'autant plus grand que la concentration en oxygène dissous est élevée.

Pour illustrer la relation entre la conductivité cationique, les chlorures et les sulfates (voir section 4.3.5 ci-après), une solution avec une conductivité cationique de 0,2 µS/cm (25 °C) correspondrait approximativement à 15 µg/kg d'ions chlorures purs ou 20 µg/kg d'ions sulfates purs. Il faut cependant souligner qu'il ne faut Jamais autoriser une conductivité cationique dans la vapeur de 0,2 µS/cm (25 °C) si elle est due à de telles concentrations de chlorure ou de sulfate. Il convient que les fimites définies dans le tableau A.2 ne soient pas dépassées lors du fonctionnement normal.

#### 4.3.5 Sulfate

Le sulfate est une autre impurelé anionique qui peut contribuer à des défaillances de la turbine par corrosion et à de la corrosion à l'Intérieur et en avail des groupes sécheurs-surchauffeurs dans les centrales nucléaires. La relation entre les sulfates et la conductivité cationique est traitée en 4.3.4 cl-dessus. Les sources potentielles de sulfates incluent les entrées d'eau de refroidissement au condenseur, les fuites de réactifs de régénération ce la station de déminéralisation ou de l'installation de traitement des condensats et les fines de résines échangeuses de cation.

#### 4.3.6 Fer et culvre

Les principeux risques associés à de fortes concentrations en oxyde de fer dans la vapeur sont l'érosion par les particules solides des premiers étages et les dépôts, avec blocage en découlant, des vannes d'admission turbine. La concentration en fer d'un échantillon de vapeur donne une indication du risque d'une telle attaque, bien qu'il soit difficile d'obtenir des échantillons représentatifs dans toutes les conditions de fonctionnement. Le risque de concentration élevée en fer est plus grand lors du démarrage initial, lorsque la centrale fonctionne avec démarrages quotidiens et dans les anciennes centrales.

Le principal effet néfaste associé à de fortes concentrations en cuivre dans la vapeur est une perte de rendement due à l'accumulation de dépôts. Ce paramètre ne s'applique que dans les centrales avec des tubes de condenseur ou de réchauffeurs d'eau en alliages cuivreux. Les circuits des chaudières à haule pression sont les plus sensibles à ce problème. Il y a également un risque de dépôts de cuivre dans la turbine à vapeur lorsqu'un circuit contenant ces surfaces avec alliages cuivreux ou dépôts est converti du conditionnement AVT à OT.

# 4.3.7 Autres additifs possibles

Les valeurs définies dans le tableau A.1 sont basées sur un conditionnement conventionnel de l'eau atimentaire avec de l'hydraz ne et de l'ammoriaque. Il est réconnu que des réactifs alternatifs, de réduction d'oxygène ou des amines volatiles pour le contrôle du pH sont parfois utilisés. Leur utilisation peut dégrader les valeurs visées de pureté de la vapeur, notamment la conductivité cationique, comme traité ci-dessus en 4.3.1,

L'acide borique est parfois utilisée comme additif dans le circuit secondaire des centrales REP. Dans ce cas, jusqu'à 1 000 µg/kg, en B, est acceptable dans la turbine à vapeur, avec de plus fortes concentrations, typiquement jusqu'à 10 mg/kg B, dans l'eau du générateur de vapeur. Sa contribution à la conductivité cationique n'est pas significative.

The corrosion risk associated with chloride is greater, the higher the presence of dissolved oxygen.

To illustrate the relationship between cation conductivity, chloride and sulphate (see 4.3.5 below), a solution with a cation conductivity of 0,2  $\mu$ S/cm (25  $^{\circ}$ C) would correspond to approximately 15  $\mu$ g/kg of pure chloride ion or 20  $\mu$ g/kg of pure sulphate ion. It must be emphasized, however, that a steam cation conductivity of 0,2  $\mu$ S/cm (25  $^{\circ}$ C) must never be allowed to consist of so much chloride or sulphate. The limits defined in table A.2 should not be exceeded during normal operation.

# 4.3.5 Sulphate

Sulphate is another anionic impurity which can contribute to corrosion-related turbine failures and to corrosion within and downstream of moisture separator reheaters in nuclear plant. The relationship between sulphate and cation conductivity is discussed in 4.3.4 above. Potential sources include cooling water in-leakage, slippage of regenerating agent from demineralization or condensate pollshing plant and fine particles of cation exchange resin.

# 4.3.6 Iron and copper

The main hazards associated with high levels of iron oxides in steam are solid particle erosion of the initial stages and deposits, with subsequent blockage, of turbine inlet valves. The content of iron in a sample of steam provides an indication of the risk of such attack, although it is difficult to obtain representative samples under all operating conditions. The risk of high iron levels is greatest during commissioning, in two-shifting and in old plant.

The main defrimental effect associated with high levels of copper in steam is a loss of output due to deposit accumulation. This parameter is only relevant in plant with copper alloy condenser or feed heater tubing. High-pressure boiler systems are most vulnerable to this problem. There is also a risk of copper deposition in the steam turbine when a system containing copper alloy surfaces or deposits is converted from AVT to OT.

## 4.3.7 Alternative additives

The values defined in table A.1 are based on conventional feedwater conditioning with hydrazine and ammonia. It is recognized that alternative, organic oxygen scavengers or volatife pH controlling amines are sometimes used. Their use can adversely affect steam purity targets, particularly cation conductivity, as discussed above in 4.3.1.

Boric acid is sometimes used as an additive to PWR secondary systems. In such cases, up to 1 000 µg/kg, as B, is acceptable in turbine steam, with higher levels, typically up to 10 mg/kg B, in steam generator water. Its contribution to cation conductivity is not sign ficant.

# Annexe A (informative)

# Valeurs préconisées

#### A.1 Préconlaations

Les tableaux A.1 et A.2 indiquent la pureté recommandée de la vapeur et de l'eau entrant dans les turbines à vapeur, lors des conditions normales de fonctionnement, c'est-à-dire hors démarrages et transitoires. Le tableau A.1 définit les paramètres c és tandis que e tableau A.2 couvre les paramètres de diagnostic (mesurés en réponse à des valeurs irrégulières des paramètres clés). Le tableau A.1 liste les valeurs «attendues» et «limites» pour les paramètres clés. La plage «attendue» représente les valeurs qui peuvent être généralement obtenues lors des conditions normales de fonctionnement. La valeur «limite» est celle au-delà de laquelle il y a un risque de détérioration à long ou à court terme. Un dépassement de la valeur attendue indique le besoin de réalisation d'un diagnostic et éventuellement d'une action correctrice. Les autres colonnes définissent les dépassements et les limites de durée à l'intérieur desquels ils devraient être corrigés. Le tableau A.3, fournit un guide pour l'identification et la correction ces dépassements.

Le point auquel il convient d'appliquer cette spécification technique est également identifié. Une norme pour l'eau de désurchaufte est incluse. L'eau de désurchauffe, lorsqu'elle est utilisée, est injectée dans la vapeur surchauffée afin de contrôler le degré de surchauffe de la vapeur vive fournie à la turbine, et est normalement prise à la décharge de la pompe d'alimentation de la chaudière. Un taux anormal d'impureté provenant de la désurchauffe aura un effet négatif sur la pureté de la vapeur qui en résulte.

L'eau de pulvérisation des échappements basse pression est injectée au dernier étage basse pression à faible charge afin d'éviter un échauffement excessif et elle est normalement prélevée à la décharge de la pompe d'extraction des condensats. Si cette éau est de oureté médiocre, il y a un risque de contamination des surfaces dans le dernier étage basse pression. Si cette eau est connue ou suspectée être de pureté médiocre, une autre source d'eau de pureté adéquate sera utilisée, comme par exemple le réservoir d'eau alimentaire de secours, l'eau à la sortie du traitement des condensats, lorsque cette option est offerte à l'exploitant. Si cette possibilité est requise, une modification de la centrale peut alors s'avèrer nécessaire.

Toutes les valeurs énoncées sont destinées à servir de base pour développer ces objectifs spécifiques à chaque centrale.

# Annex A (informative)

## Guideline values

#### A.1 Guidelines

Tables A.1 and A.2 show the recommended purity of steam and water flows entering steam furbines, under normal operating conditions, i.e. excluding start-up and transient conditions. Table A.1 defines key parameters while table A.2 covers diagnostic parameters (measured in response to irregular key parameter values). Table A.1 lists "expected" and "limit" values for key parameters. The 'expected" range represents those values that will generally be attainable under normal operating conditions. The 'limit' value is that value beyond which there is a risk of long-term or short-term deterioration. Deviation from the expected value incicates the need for diagnostic work and potentially for remedial action. Further columns define deviations and the time fimits wilhin which they should be corrected. Table A.3 provides guidance on the identification and correction of deviations.

The location to which this technical specification should be applied is also identified. A standard for attemperating spray is included. Attemperator spray, when used, is injected into superheated steam to control the degree of superheat in live steam supply to the turbine and is normally taken from boiler feedpump discharge. Abnormal impurity at the source of spray will have a detrimental effect on the purity of the resulting steam.

Low-pressure (LP) cooling spray is injected into the last LP stage at low load to prevent overheating and is normally taken from condensate extraction pump discharge. If this water is of poor purity, there is a risk of contamination of surfaces in the final LP stage. If this water is known or suspected to be of poor purity, an alternative source of suitable purity may be used, for example, reserve feed water tank, condensate polishing plant outlet, where this option is available to the operator. If such a facility is required, then modification to the plant may be necessary.

All the values stated are intended to be used as a basis for developing specific targets for particular plants.

# Tableau A.1 – Limites de pureté de la vapeur pour les turbines à vapeur – Paramètres clés

Localisation	Paramètre µg/kg	Plage attendue	Valeur   Hmite	Action 50us 1 semains	Action sous 24 h	Action sous 1 h
Vapeur vive	c. cat. (μ\$/cm (25 °C))	0,06 - 0,2	0.2 °,b	0.2 - 0,5 *	0,5 - 1,0	>1.0
	Sadium	0-5°	5.8	5-10	-	-
	Silipe	3 – 5	20	-	-	-
	=er *	2 – 5	20		-	-
	Cuivre 1	0 = 1	3	-	-	-
Eau de désurchauffé <sup>a</sup>	c. cat. (µStem (25 °C)) Sodium Silice Fer ° Cuivre	comme	pour la vapeu	· vive		

- Pour le conditionnement phosphate conventionnel, une valeur limite de 0,3 µS/cm (25 °C) peut être appliquée, pour autant qu'il puisse être montré que la principale contribution à l'écart de conductivité provient de l'Ion phosphate.
- Une valeur plus élevée peut être acceptable lorsqu'on réducteur d'exygène organique ou un additif de conditionnement volatif pour l'obtention du pH est utilisé, pour autant qu'il puisse être montré, par exemple au moyen d'une analyse de chlorgre et suitate, que l'augmentation de valeur ne provient pas de polluants agressits. Voir 4.3 1
- Si les chlorures dépassent 20 pg/kg, une action sous 24 h est nécessoire.
- <sup>c</sup> Les valeurs dépendent de la concentration dans la chaudière. 5 µg/kg peut normalement être relenue comme valeur limite en conditionnement AVT. Sur certaines centrales, jusqu'à 10 µg/kg peut être appropriée et conditionnement par composés sodiques.
- le fer peut ne pas êțre contrôle dans les centrales où il n'y a pas eu de problemes de transport excessif de lor.
- Contrôté seutement dans les contrôtes avec tubes échangeurs de chaleur en alliages cuivreux notamment les cycles avec des chaudières à haute pression.
- 5 Utilisé soulement en conjonction avec l'achartillonnagé de la vapeur saturée pour indiquer le pureté de la vapeur vive

Table A.1 - Steam purity limits for steam turbines - Key parameters

Location	Parsmeter µg/kg	Expected range	Limit value	Action within 1 week	Action within 24 h	Action within
Liva steam	a can (µS/cm (25 °C))	0,06 - 0,2	0,2 *.5	0.2 - 0.5 1	0,5 - 1,0	≥1.0
	Sodium	0-54	5 <sup>u</sup>	5–10	-	-
	Silica	3 – 5	20	·	-	
	Iron "	2 - 5	20	_	-	-
	Copper 1	0 – 1	3		-	-
Attemperator spray <sup>©</sup>	c.cor (µS/cm (25 °C)) Sodium Silica Iron ° Copper '	as live ste	am			

- For conventional phosphate dosing, a limit value of 0,3 µS/cm (25 °C) may be applied, provided it can be shown that the dominant contribution to the additional conductivity is due to the phosphate ion.
- A higher volker may be acceptable when an organic exygen seavenger or volatile pH conditioner is used, provided that it is shown, for example, by analysis of chloride and sulphate, that the increase is not due to aggressive contaminants. See 4.3.1
- <sup>3</sup> If chloride exceeds 20 µg/кg, action within 24 л is necessary.
- <sup>4</sup> Values depend on builter dusting i6 µg/kg is normally attainable as a limit value under AVT. In some plant, up to 10 µg/kg may be appropriate under socium compound dosing.
- 7 From may not need to be monitored in plant where there is no history of excessive iron transport problems.
- Only monitored in plant with copper a loy heat exchanger tubing, particularly high-pressure boller systems.
- 9 Only used in conjunction with monitoring of saturated steam to indicate live steam purity.

Tableau A.2 – Limites de pureté de la vapeur pour les turbines à vapeur – Paramètres de diagnostic

Localisation	Paramètre µg/kg	Valeur limite
Vapaur vive ou eau de désurchauffe	Chlorure	3
·	Sulfate	3

# A.2 Dépassements hors des limites préconisées

Lorsqu'un depassement hors des valeurs recommandées - ou de la plage normale définie pour la centrale - est observé, il convient d'en rechercher la cause, au moyen des paramètres complèmentaires de diagnostic. Le tableau A.3 identifie les action adéquates cans le cas de tels dépassements, pour aider à restaurer les paramètres à des valeurs acceptables dans les limites de temps définies dans le tableau A.1. La liste des causes n'est pas censée être exhaustive.

Table A.2 - Steam purity limits for steam turbines - Diagnostic parameters

Location	Parametor µg/kg	Limit yaipe
Live steam or attemperator spray.	Chloride	3
	Sulphate	3

# A.2 Deviations from guidelines

When a deviation from recommended values – or from the range normal for the plant – is observed, the cause should be investigated, with the help of additional diagnostic parameters. Table A.3 Identifies appropriate action in the event of such a deviation, to help restore the parameters to acceptable values within the time limits defined in table A.1. The list of causes is not intended to be complete.

Tableau A.3 – Actions sur les dépassements hors des limites préconisées

Peramètre en dépassement	Paramètre de diagnostic à contrôler	Cause possible	Action recommandée
c cal élevée	Chlorure sulfate	Fuite condensaur	Vérifier le condenseur
	}	Défall'ance station de déminéralisation	Vérifier la station de déminéralisation
		Impuretés organiques venant de l'éau brute	Vérifier la station de déminéralisation
		Décomposition accrue d'additifs organiques	Vérifier le dosage des réactifs
		Fulte du trailement des condensats (TC)	Vérifier le fonctionnement TC
		Fines de résines échangeuses de callon	Vérifier le traitement des condensats
		Gaz carbonique dû à une entrée d'air au condenseur	Vérifier les fuites au condenseur
Sodium élevé		Fuite condenseur	Vérifier le condensaur
		Dosage accru des additifs dens la chaudière	Vérifier le cosage des réactifs
		Entraînement accru d'eau de chéudière dans la vapeur	Vérifier les conditions de la chaudière pour le moussage, un nivéeu élevé ou un défaut du séperateur d'humidité
		Défaillance station de déminéralisation	Vérifier la station de déminéralisation
Sliice élevée		Entraînement accru d'eau de chaud ère	Vérifier la chaudière comme ci-dessus
		Défaillance station de géminéralisation	Vérifier la station de déminéralisation
		Augmentation de la silice colloidate dans l'esu brute	Vérifier la qualité de l'eau trune
		Fulte du lit mélangé de traitement des condensats (TC)	Vérifier le fonctionnement du TC .
Fc-elev≜		Concentration élevée dans l'eau alimenta re et transport accru de produits de confosion par entrainement dans la vapour du eau de désurchauffe impure	Vérifier le conditionnement, notamment vis-à-vis d'un faible pH
		Utilisation de matériel enclin à relàcher de l'oxyde de fer	Vérifier le fonctionnement du metérie.
Cuivre élevé		Concentration élevée dans l'eau alimenta re et transport accru de produits de combsien par entrainement dans la vapeur ou eau oc désurchauffe impure	Vérifier la purete de l'eau alimentaire pour l'oxygène on pH elevé

Table A.3 - Actions on deviations from guidelines

Parameter deviation	Diagnostic paramaters to be chacked	Possible caușe	Recommended action
High c.con	Chlorine	Condensor loak	Check condenser
	sulphate	Demineralization plant failure	Check demineralization plant
		Organic impurities from raw water	Check demineralization plant
		Increased organic additive decomposition	Check dosing rates
		Condensate polisher a ippage	Check condensate polisher operation
		Cation exchange resin fines	Chtick condensate polishers
		Carbon dioxide due to air infoakage at concenser	Check condenser for leaks
High scdium		Condenser leak	Check condenser
		Increased boiler water dosing	Check dosing rates
		Increased boiler water carryover	Check condition of boiler for foaming, high-sevel or moisture separator defect
		Demineralization plant failure	Check demineralization plant
High suca		Increased boiler water carryover	Check condition of boiler as above
		Demineralization plant failure	Check demineralization plant
		Increase is raw water non-reactive since content	Chesk rew water quality.
•		Mixed ped condensate polisher slippage	Check condensate oplisher operation
High ison		High levels in feedwater and increased corrosion product transport by carryover or impure attemperator spray	Check conditioning especially for low pH
		Use of materials profe to iron oxide release	Check material performance
High copper		High levels in feedwater and increased corrosion product transport by carryover or impure attemperator spray	Check feedwater purity for high cxygen or high pill

# Bibliographie

#### **Guides EPRI**

- [1] EPRI-TR-105'041, Cycle Chemistry Guidelines for Fossil Plants: Ali-Volatile Treatment, Avril 1996
- [2] EPRI-TR-102'285. Cycle Chemistry Guidelines for Fossil Plants: Oxygenated Treatment, Décembre 1994
- [3] EPRI-TR-103'685. Gyale Chemistry Guidelines for Fossil Plants: Phosphale Treatment for Drum Units, Decembre 1994

#### **Guide VGB**

 [4] VGB Richtlinie für Kesselspeisewesser. Kesselwasser und Dampferzeugern über, 68 bar zulässigem Betriebsüberdruck, 1988

# Guide UNIPEDE

[5] Chemical guidelines for water/steam cycle of fossil fired units, Avril 1997

# Norme japonaise

 [6] Japanese Industrial Standard JIS B 8223, Water Conditioning for Boiler Feed Water and Boiler Water, 1989 (validaté réaffirmée en 1994)

# Référence IWC (Conférence internationale sur l'eau)

[7] Jan Stodola, Ontario Power Generation, Ten Years of Equilibrium Phosphate Treatment, Actes de l'IWC, Pittsburg PA, USA, Octobre 1996

# Norme britannique

 [8] BS 2486, Recommandations concernant le traitement de l'eau destinée aux générateurs de vapeur et aux réchauffeurs d'aau, 1997 (disponible en anglais seulement)

# **Bibliography**

#### EPRI guidelines

- EPRI-TR-105'041 Cycle Chemistry Guidelines for Fossil Plants: All-Voialite Treatment, April 1996
- [2] EPRI-TR-102'285 Cycle Chemistry Guidelines for Fossil Plants: Oxygenated Treatment, December 1994
- [3] EPRI-TR-103'665 Cycle Chemistry Guldelines for Fossil Plants: Phosphate Treatment for Drum Units, December 1994

# VGB guidelines

[4] VGB Richtlinie für Kesselspeisewasser, Kesselwasser und Dampferzeugern über, 68 bar zulässigem Betriebsüberdruck, 1988

# UNIPEDE guidelines

[5] Chemical guidelines for water/steam cycle of fossil fired units, April 1997.

# Japanese guidelines

[6] Japanese Industrial Standard JIS B 8223, Water Conditioning for Boiler Feed Water and Boiler Water 1989 (reaffirmed 1994)

# IWC (International Water Conference) reference

 [7] Jan Stodola, Ontario Power Generation, Ten Years of Equilibrium Phosphate Treatment, Proceedings of International Water Conference, Pittsburg PA, USA, October 1996

#### British standard

[6] BS 2486, Recommendations of treatment of water for steam bollers and water heaters, 1997

ISBN 2-8318-6427-5



ICS 27.040

Types31 and officed by the IEC Central Office GENEVA, SWITZERLAND